黑龙江省佳木斯市富锦市一热源迁建项目

环境影响报告书

建设单位: 富锦市易普热力有限公司

编制单位:哈尔滨茸昌环保科技有限公司

二O二四年十月

目 录

1 概述	1
1.1 建设项目由来	1
1.2 建设项目的特点	1
1.3 环境影响评价的工作过程	2
1.4 分析判定相关情况	4
1.5 关注的主要环境问题及环境影响	15
1.6 环境影响报告主要结论	17
2 总则	18
2.1 编制依据	18
2.2 评价目的和原则	20
2.3 评价因子和评价标准	21
2.4 评价工作等级及评价范围	26
2.5 环境保护目标	40
3 工程概况	44
3.1 建设内容	44
3.3 工程分析	57
3.4 清洁生产分析	82
4 环境现状调查与评价	85
4.1 自然环境概况	85
4.2 环境质量现状调查与评价	88
4.3 区域环境保护目标调查	97
4.4 区域污染源调查	
5 环境影响预测与评价	104
5.1 施工期环境影响预测	104
5.2 运营期环境影响预测	106

6	环境保护措施及其可行性分析	. 148
	6.1 施工期环境保护措施	. 148
	6.2 运营期环境保护措施	150
	6.3 环境保护投资	164
7	环境影响经济损益分析	. 165
8	环境管理及监测计划	. 167
	8.1 环境管理	167
	8.2 环境监测计划	170
	8.3 环保设施竣工验收	. 174
9	环境影响评价结论	. 178
	9.1 项目概况	. 178
	9.2 产业政策符合性分析结论	. 178
	9.3 选址合理性分析结论	. 178
	9.4 工程污染分析结论	. 178
	9.5 环境质量现状评价结论	. 179
	9.6 环境污染防治措施结论	. 179
	9.7 环境影响预测分析结论	. 183
	9.8 总量控制指标	. 184
	9.9 公众参与采纳情况说明	. 184
	9.10 综合评价结论	185

附件:

附件1: 营业执照

附件2: 土地文件

附件3:发改备案表

附件 4: 生态环境准入分析报告

附件 5: 煤质分析报告

附件 6: 核定排放量计算说明

附件 7: 现状检测报告

附表:

附表 1: 建设项目大气环境影响评价自查表

附表 2: 建设项目地表水环境影响评价自查表

附表 3: 建设项目环境风险自查表

附表 4: 土壤环境影响评价自查表

附表 5: 声环境影响评价自查表

附表 6: 建设项目环评审批基础信息表

1 概述

1.1 建设项目由来

富锦市城区现有两个供热区,即北部供热区(即富锦东方热电有限责任公司供热区域)和南部供热区(即富锦宸龙生物质热力有限责任公司供热区域)。由于富锦东方热电有限责任公司现有厂区位置处于城市规划沿江景观带内,改扩建空间受限,无法满足热源扩建要求。故热源增容则需迁址扩建,以满足城区供热、发展和环保需求。

黑龙江省佳木斯市富锦市一热源迁建项目新建 2 台 116MW 燃煤热水锅炉,对烟气污染物进行深度脱硫、脱硝、除尘治理,实现清洁取暖供热面积 490 万平方米,是响应国家政策规划,推广清洁供热,促进大气污染防治的举措。

根据《中华人民共和国环境保护法》、《中华人民共和国环境影响评价法》和《建设项目环境保护管理条例》的有关规定,本项目建设单位富锦市易普热力有限公司委托我单位就"黑龙江省佳木斯市富锦市一热源迁建项目"开展环境影响评价工作。接受委托后,我单位技术人员收集有关资料,了解厂区附近的环境概况,进一步对环境特征进行了分析,对环境影响评价因子进行了识别和筛选,根据国家有关规定,确定评价标准、评价等级和评价范围,编制完成了《黑龙江省佳木斯市富锦市一热源迁建项目环境影响报告书》。

1.2 建设项目的特点

- 1、本项目为新建项目,拟选厂址位于富锦市城区的东北部吉利新村北侧,北临松花江、东连红旗灌区、南邻新吉利家园和德利村,选址占地8万m²,建设内容主要为热源工程、不包含供热管线和换热站,项目建成后总供热面积可达490万平方米,年供热量2.35×10⁶GJ/a。
- 2、热源工程新建 2 台 116MW 燃煤热水锅炉及其配套设施,除尘、脱硫、脱硝等环保设施,取代了东方热电现有热电联产老旧淘汰供热机组,减少了煤炭消耗量,同时也减少了污染物的排放和碳排放。
- 3、本项目生活用水采用自来水,生产用水水源为地表水体-松花江,取水口依托 东方热电现有取水口,取水权通过与东方热电交易获得,本项目不新增取水口和取水

量。

- 4、本项目锅炉点火采用#0或#-10轻油床下点火方式。
- 5、本项目采用冷渣机进行间接式水冷除渣,冷却后的炉渣通过耐高温胶带输送 机机输送到主厂房西侧厂房外,再通过卷筒式胶带输送机输送到主厂房北侧的全封闭 钢渣仓储存;除尘器收集的粉煤灰通过气力输送系统输送至全封闭钢灰库储存。
- 6、本项目产生的有组织废气主要是锅炉产生的锅炉烟气,锅炉烟气主要污染因子有锅炉排放的常规污染物烟尘、SO₂、NOx、汞及其化合物、烟气黑度;无组织废气主要是燃煤、炉渣、粉煤灰、石灰石粉等物料装卸、转运及贮存过程产生的颗粒物;外排废水主要为生活污水、软化处理废水和锅炉排污水,冷却水循环使用不外排;噪声主要来自风机、水泵等设备产生的噪声;固体废物主要包括生活垃圾、炉渣、粉煤灰、废布袋、废催化剂、废离子交换树脂、废机油、化验室废液等。

7、本项目锅炉烟气采用低氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝+炉内干法脱硫+布袋除尘器处理后通过 1 根 99m 烟囱排放,并安装锅炉烟气在线监测系统,脱硝药剂使用浓度 20%氨水,脱硫药剂使用石灰石粉。锅炉烟气污染物排放浓度可达到超低排放标准,即二氧化硫不超过 35mg/m³, 氮氧化物不超过 50mg/m³, 烟尘不超过 10mg/m³。

1.3 环境影响评价的工作过程

根据《建设项目环境影响评价技术导则 总纲》(HJ2.1-2016)等相关技术规范的要求,环境影响评价工作分为三个阶段进行,即调查分析和工作方案制定阶段、分析论证和预测评价阶段、环境影响报告书(表)编制阶段。具体工作程序见图 1-3-1。

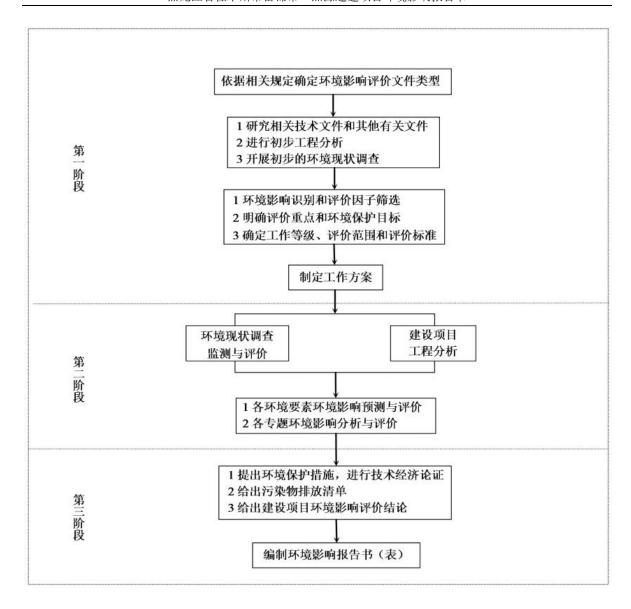


图 1-3-1 项目环境影响评价工作程序图

一、前期准备阶段:

依据《建设项目环境影响评价分类管理名录》(2021 年版)的有关要求,本项目属于"四十一、电力、热力生产和供应业"中第 91 项"热力生产和供应(包括建设单位自建自用的供热工程)"中的"燃煤、燃油锅炉总容量 65 吨/小时(45.5 兆瓦)以上的",因此,本项目应编制环境影响报告书。技术人员在研究相关技术及其他有关文件的基础上进行了初步工程分析,开展了初步的环境现状调查,之后进行了环境影响识别、评价因子和评价标准的判定,明确了评价重点和环境保护目标,进一步确定评价工作等级和评价范围,最后制定出环评工作方案。

二、调查分析和工作方案制定阶段:

根据第一阶段的工作成果,工作人员在对环境质量现状进行调查、监测与评价后,详细进行了工程分析,同时对各环境要素进行了环境影响预测与评价,对各专题进行了环境影响分析与评价。

三、分析论证和预测评价阶段:

根据上一阶段的预测、分析与评价,给出建设项目可行性的评价结论,提出环境保护措施,进行经济技术可行性论证,列出污染物排放清单并给出建设项目环境影响评价结论,完成环境影响报告书的编制工作。

1.4 分析判定相关情况

1.4.1 与《产业结构调整指导目录(2024 年本)》符合性分析

本项目新建2台116MW燃煤热水锅炉及其配套设施为富锦市城区提供清洁采暖。根据《产业结构调整指导目录(2024年本)》,本项目属于第一类鼓励类第二十二项"城镇基础设施"中"城镇集中供热建设和改造工程"因此,本项目符合《产业结构调整指导目录(2024年本)》要求。

1.4.2 与《商品煤质量管理暂行办法》符合性分析

一、相关内容

根据《商品煤质量管理暂行办法》第二章质量要求中的第六条 商品煤应当满足下列基本要求:

- (一) 灰分(Ad): 褐煤≤30%, 其它煤种≤40%。
- (二) 硫分(St,d): 褐煤≤1.5%, 其它煤种≤3%。
- (三) 其它指标汞: (Hgd) ≤0.6μg/g, 砷 (Asd) ≤80μg/g, 磷 (Pd) ≤0.15%,氯 (Cld) ≤0.3%, 氟 (Fd) ≤200μg/g。

第七条在中国境内远距离运输(运距超过 600 公里)的商品煤除满足第六条要求外,还应当同时满足下列要求:

(一) 褐煤

发热量(Onet,ar) >16.5MJ/kg, 灰分(Ad) <20%, 硫分(St,d) <1%。

(二) 其他煤种

发热量(Qnet,ar) ≥18MJ/kg, 灰分(Ad) ≤30%, 硫分(St,d) ≤2%。

本条中运距是指(国产商品煤)从产地到消费地距离或(境外商品煤)从货物进境口岸到消费地距离。

二、符合性分析

本项目使用黑龙江当地煤,运输距离约为 100km,属于小于 600km 范围,因此本项目煤质成分执行《商品煤质量管理暂行办法》中第六条要求,根据煤质分析报告可知,本项目燃煤收到基硫分 0.3%,收到基灰分 36.16%,符合《商品煤质量管理暂行办法》第六条的要求。

1.4.3 与《环境空气细颗粒物污染综合防治技术政策》(环境保护部公告 2013 年第 59 号)符合性分析

本项目与《环境空气细颗粒物污染综合防治技术政策》(2013 年 9 月 25 日)的符合性见表 1-4-1。

表 1-4-1 项目与《环境空气细颗粒物污染综合防治技术政策》的符合性分析

农11 项目与《小兔工《细模位物70朱苏目的相较小或朱》的特目压力们						
环境空气细颗粒物污染综合防治技术政策	本项目情况	符合 性				
三、防治工业污染 (十)应将排放细颗粒物和前体污染物排放量较大的行业作为工业污染源治理的重点,包括:火电、冶金、建材、石油化工、合成材料、制药、塑料加工、表面涂装、电子产品与设备制造、包装印刷等。工业污染源的污染防治,应参照燃煤二氧化硫、火电厂氮氧化物和冶金、建材、化工等污染防治技术政策的具体内容,开展相关工作。 (十一)应加强对各类污染源的监管,确保污染治理设施稳定运行,切实落实企业环保责任。鼓励采用低能耗、低污染的生产工艺,提高各个行业的清洁生产水平,降低污染物产生量。 (十二)应制定严格、完善的国家和地方工业污染物排放标准,明确各行业排放控制要求。在环境污染严重、污染物排放量大的地区,应制定实施严格的地方排放标准或国家排放标准特别排放限值。 (十三)对于排放细颗粒物的工业污染源,应按照生产工艺、排放方式和烟(废)气组成的特点,选取适用的污染防治技术。工业污染源有组织排放的颗粒物,宜采取袋除尘、电除尘、电袋除尘等高效除尘技术,鼓励火	本项目属于热力生产和供应工程,锅炉烟气采用低氦燃烧+SNCR-SCR联合脱硝+炉内干法脱硫+布袋除尘器除尘处理后,烟尘、SO2、NOx的排放浓度可达到超低排放标准(在基2、NOx排放浓度分别不高于10mg/m³、35mg/m³、50mg/m³);汞及其化合物及烟气黑度排放标准》(GB13271-2014)表2燃煤积户大气污染物排放浓度限值。燃煤采用封闭煤场储存,定期消水加湿;输煤栈桥全封闭,落煤锅炉大气污染物排放浓度限值。燃煤采用封闭煤场储存,定期流水加湿;输煤栈桥全封闭,落料点上方设置水喷淋装置;碎煤机和筛分机设置在全封闭破碎楼内,并配备布袋除尘器;灰库、渣仓、石灰石粉仓等料仓排气为配备布袋除尘器,除尘效率为	符合				

电机组和大型燃煤锅炉采用湿式电除尘等新技术。 99%。采取上述措施,可保证厂 界颗粒物满足《大气污染物综合 (十四)对于排放前体污染物的工业污染源,应分别采 用去除硫氧化物、氮氧化物、挥发性有机物和氨的治理 排放标准》(GB16297-1996)表2 技术。对于排放废气中的挥发性有机物应尽量进行回收 中无组织排放监控浓度限值。 处理,若无法回收,应采用焚烧等方式销毁(含卤素的 有机物除外)。采用氨作为还原剂的氮氧化物净化装置, 应在保证氮氧化物达标排放的前提下,合理设置氨的加 注工艺参数,防止氨过量造成污染。鼓励在各类生产中 采用挥发性有机物替代技术。 (十五)产生大气颗粒物及其前体物污染物的生产活动 应尽量采用密闭装置,避免无组织排放;无法完全密闭 的,应安装集气装置收集逸散的污染物,经净化后排放。 四、防治移动源污染 (十六)移动污染源包括各种道路车辆、机动船舶、非 道路机械、火车、航空器等,应按照机动车、柴油车等 污染防治技术政策的具体内容, 开展相关工作。 防治移动源污染应尽快降低燃料中有害物质含量,加速 淘汰高排放老旧机动车辆和机械,加强在用机动车船排 放监管作为重点,并建立长效机制,不断提高移动污染 源的排放控制水平。 (十七)进一步提高全国车辆和机械用燃油的清洁化水 平,降低硫等有害物质含量,为实施更加严格的移动污 染源排放标准、降低在用车辆和机械排放水平创造必要 条件。采取措施切实保障各地车用燃油的质量,防止车 辆由于使用不符合要求的燃油造成故障或导致排放控 制性能降低。 (十八)加强对排放检验不合格在用车辆的治理,强制 项目物料采用汽车公路运输,运 更换尾气净化装置。升级汽车氮氧化物排放净化技术, 输车辆运输过程中采用苫布遮 符合 采用尿素等还原剂净化尾气中的氮氧化物,并建立车用 盖物料,车辆定期检修,维持最 尿素供应网络。新生产压燃式发动机汽车应安装尾气颗 佳车况。 粒物捕集器。用于公用事业的压燃式发动机在用车辆, 可按照规定进行改造,提高排放控制性能。 (十九)积极发展新能源汽车和电动汽车,公共交通宜 优先采用低排放的新能源汽车。交通拥堵严重的特大城 市应推广使用具有启停功能的乘用车。大力发展地铁等 大容量轨道交通设施。按期停产达不到轻型货车同等排 放标准的三轮汽车和低速货车。 (二十)制定实施新的机动车船大气污染物排放标准, 收紧颗粒物、碳氢化合物、氮氧化物等污染物排放限值。 开展适合我国机动车辆行驶状况的测试方法的研究。制 定、完善并严格实施非道路移动机械大气污染物排放标 准,明确颗粒物和氮氧化物排放控制要求。 (二十一)严格控制加油站、油罐车和储油库的油气污 染物排放, 按时实施国家排放标准。 五、防治扬尘污染 项目扬尘主要在施工期产生,施 (二十二) 扬尘污染源应以道路扬尘、施工扬尘、粉状 工期施工场地周围设置不低于 符合 物料贮存场扬尘、城市裸土起尘等为防治重点。应参照 料堆高度的围挡,物料运输采取

苫盖措施,并采取定期洒水抑尘

《防治城市扬尘污染技术规范》HJ/T 393-2007开展城

市扬尘综合整治,减少城市裸地面积,采取植树种草等措施提高绿化率,或适当采用地面硬化措施,遏制扬尘污染。
(二十三)对各种施工工地、各种粉状物料贮存场、各种港口装卸码头等,应采取设置围挡墙、防尘网和喷酒抑尘剂等有效的防尘、抑尘措施,防止颗粒物逸散;设置车辆清洗装置,保持上路行驶车辆的清洁;鼓励各类土建工程使用预搅拌的商品混凝土。
(二十四)实行粉状物料及渣土车辆密闭运输,加强监管,防止遗撒。及时进行道路清扫、冲洗、洒水作业,减少道路扬尘。规范园林绿化设计和施工管理,防止园林绿地土壤向道路流失。

1.4.4 与《关于加强重点行业建设项目区域削减措施监督管理的通知》(生态环境部环办环评[2020]36 号)符合性分析

本项目与《关于加强重点行业建设项目区域削减措施监督管理的通知》符合性分析见表 1-4-2。

表 1-4-2 与《关于加强重点行业建设项目区域削减措施监督管理的通知》符合性分析

序号	文件相关要求	本项目情况	符合 性分 析
1	严格区域削减要求。建设项目应满足区域、流域控制单元环境质量改善目标管理要求。所在区域、流域控制单元环境质量未达到国家或者地方环境质量标准的,建设项目应提出有效的区域削减方案,主要污染物实行区域倍量削减,确保项目投产后区域环境质量有所改善。所在区域、流球控制单元环境质量达到国家或者地方系边域等量削减,确保项目投产后区域等量削减,确保项目投产后区域等量削减,确保项目投产后区域等量削减,确保项目投产后区域等量削减,确保项目投产后区域等量削减,确保项目投产后区域等量削减,确保项目投产后区域等量削减,面景型。	本项目所在区域属于环境质量达标区域,项目主要污染物排放总量通过替代富锦东方热电有限责任公司关停拆除的3台75t/h、1台35t/h和2台40t/h锅炉完成,符合《关于加强重点行业建设项目区域削减措施监督管理的通知》相关要求。项目投产后,通过预测本项目投产后可使环境空气质量得到改善。	符合
2	规范削减措施来源。区域削减措施应明确测算依据、测算方法,确保可落实、可检查、可考核。削减措施原则上应优先来源于纳入排污许可管理的排污单位采取的治理措施(含关停、原料和工艺改造、末端治理等)。区域削减措施原则上应与建设项目位于同一地级市或市级行政区域内同一流域。地级市行政区域内削减量不足时,可来源于省级行政区域或省级行政区域内的同一流域。	本项目削减措施明确了测算依据、测算方法,相关文件见附件。本项目区域削减源于 2017 年纳入排污许可管理,与本项目位于同一地级市,削减量能够满足本项目污染物总量排放需求。	符合

1.4.5 与《黑龙江省大气污染防治条例》符合性分析

一、相关内容

第五条 (一) 发展和改革部门负责优化能源结构发展循环经济,推进新增集中供 热热源以及热网工程、秸秆综合利用、节能等产业发展和项目建设。

第十一条向大气排放污染物的企业事业单位和其他生产经营者,应当配套建设大气污染防治设施。配套建设的大气污染防治设施,应当与主体工程同时设计、同时施工、同时投产使用,不得擅自拆除或者闲置。

第三章燃煤污染防治中第三十二条燃煤电厂、燃煤供热锅炉以及其他燃煤单位, 应当采用清洁生产工艺,配套建设除尘、脱硫、脱硝等装置或者采用技术改造等措施, 减少大气污染物的产生和排放,排放的大气污染物应当达到规定标准。

第三十五条设区的市级人民政府和县级人民政府应当积极推进棚户区改造,推行 热电联产和区域锅炉等集中供热方式,逐步提高集中供热比例,制定计划将应当淘汰 的分散燃煤锅炉供热区域纳入集中供热管网覆盖范围,并负责组织实施。

二、符合性分析

本项目属于热力生产和供应工程,锅炉烟气采用低氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝+炉内干法脱硫+布袋除尘器除尘处理后通过 1 根 99m 高烟囱排放。配套建设的大气污染防治设施与主体工程同时设计、同时施工、同时投产使用,符合《黑龙江省大气污染防治条例》规定。

1.4.6 与《黑龙江省空气质量持续改善行动计划实施方案》符合性分析

一、相关内容

(十一)积极推进燃煤锅炉淘汰改造。各地要将燃煤供热锅炉替代项目纳入城镇供热规划。县级及以上城市建成区原则上不再新建 35 蒸吨/小时及以下燃煤锅炉,其他地区原则上不再新建 10 蒸吨/小时及以下燃煤锅炉。加快热力管网建设,依托电厂、大型工业企业开展远距离供热示范,充分释放热电联产、工业余热等供热能力,淘汰管网覆盖范围内的供热燃煤锅炉和散煤。到 2025 年,哈尔滨市、佳木斯市、七台河市、绥化市基本完成城市建成区 35 蒸吨/小时及以下燃煤锅炉淘汰;哈尔滨市、绥化

市基本淘汰行政区域内 10 蒸吨/小时及以下的燃煤锅炉。

(二十三)推进重点行业污染深度治理。高质量推动钢铁、水泥、焦化等重点行业及锅炉超低排放改造。推进鸡西市、双鸭山市、七台河市等煤炭类城市焦化企业超低排放改造,在全流程超低排放改造过程中,改造周期较长的,优先推动氮氧化物超低排放改造。到2025年,哈尔滨市、齐齐哈尔市、双鸭山市、伊春市4家长流程钢铁企业基本完成超低排放改造;在用65蒸吨/小时以上燃煤锅炉(含电力)基本实现超低排放。

二、符合性分析

本项目为黑龙江省佳木斯市富锦市一热源迁建项目,新建 2 台 116MW 燃煤热水锅炉替代富锦东方热电有限责任公司 3 台 75t/h、1 台 35t/h 和 2 台 40t/h 为富锦市城区进行集中供热,已纳入《富锦市城区供热规划(2023 年~2030 年)》,锅炉烟气采用低氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝+炉内干法脱硫+布袋除尘器除尘处理后,烟尘、SO₂、NO_x的排放浓度可达到超低排放标准(在基准氧含量 6%条件下,烟尘、SO₂、NO_x排放浓度分别不高于 10mg/m³、35mg/m³、50mg/m³),符合《黑龙江省空气质量持续改善行动计划实施方案》要求。

1.4.7 与《佳木斯市"十四五"生态环境保护规划》符合性分析

一、相关内容

加大燃煤污染治理力度。深入实施散煤污染治理"三重一改"攻坚行动,统筹城市棚户区、城中村、城乡结合部、商户和农村地区散煤污染治理,通过重点时段削峰、重点行业减排、重点区域联动,推进散煤替代改造。加快淘汰城市建成区 10-35 蒸吨/小时燃煤锅炉,推进 65 蒸吨/小时及以上燃煤锅炉(含电力)超低排放改造,重点推进垦区大型非电锅炉改造。

推进扬尘精细化管控。全面推行绿色施工,严格落实施工工地扬尘管控责任,加强施工扬尘监管执法。推进低尘机械化湿式清扫作业,加大城市出入口、城乡结合部等重要路段冲洗保洁力度,渣土车实施全密闭运输,强化绿化用地扬尘治理。城市裸露地面、粉粒类物料堆放以及大型煤炭和矿石码头、干散货码头物料堆场,推进抑尘

设施建设和物料输送系统封闭改造。

二、符合性分析

本项目建设 2 台 116MW 燃煤热水锅炉替代富锦东方热电有限责任公司 3 台 75t/h、1 台 35t/h 和 2 台 40t/h 为富锦市城区进行集中供热,锅炉烟气采用低氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝+炉内干法脱硫+布袋除尘器除尘处理后,烟尘、SO₂、NO_x的排放浓度可达到超低排放标准(在基准氧含量 6%条件下,烟尘、SO₂、NO_x排放浓度分别不高于 10mg/m³、35mg/m³、50mg/m³):燃煤采用封闭煤场储存,定期洒水加湿;输煤栈桥全封闭,落料点上方设置水喷淋装置;碎煤机和筛分机设置在全封闭破碎楼内,并配备布袋除尘器;灰库、渣仓、石灰石粉仓等料仓排气口均配备布袋除尘器,除尘效率为 99%。项目施工期施工场地周围设置不低于料堆高度的围挡,物料运输采取苫盖措施,并采取定期洒水抑尘等措施,符合《佳木斯市生态环境保护"十四五"规划》要求。

1.4.8 与《黑龙江省河道管理条例》符合性分析

一、相关内容

第八条 在河道管理范围内,不准擅自修筑丁坝、锁坝、围堤、泵站、码头、高渠、高路,厂房、民房等建筑物;不准擅自堆放物资、倾填矿渣、煤灰、残土、垃圾;除营造护堤护岸林外,不准种植高秆阻水植物;不准从事任何造成壅水、冲刷、淤积等不利影响的生产活动。

第十二条禁止向江河及江河相连的排水渠道和水库、泡沼内排放废油及超过国家规定标准的有毒有害污水。

二、符合性分析

本项目位于富锦市城区的东北部吉利新村北侧,拟建厂址边界与松花江堤坝背水侧管理范围线最近距离约为53m,不在松花江河道管理范围内;项目生活污水和生产废水均排入市政污水管网,经富锦市污水处理厂处理达标后排放,无废水直接排放口。因此,本项目符合《黑龙江省河道管理条例》规定。

1.4.9 与相关规划符合性分析

1.4.9.1 与《富锦市国土空间总体规划(2021~2035)》符合性分析

一、相关内容

全面划定永久基本农田保护红线, 夯实现代化农业发展基础, 推进实施"藏粮于地, 藏粮于技"战略。落实最严格的耕地保护制度, 贯彻 国家关于坚决遏制耕地"非农化和防止耕地"非粮化"的要求。严格落实"先补后占, 占优补优"的耕地占补平衡制度, 严格控制建设占用耕地,建设项目必须贯彻不占或少占耕地的原则,避让永久基本农田。

全面划定生态保护红线,主要分布在三江平原湿地生物多样性保护功能区。在生态保护红线内,自然保护地核心保护区原则上禁止人为活动,其他区域禁止开发性、生产性建设活动,在符合现行法律法规前提下,除国家重大战略项目外,仅允许对生态功能不造成破坏的有限人为活动。

优化建设用地功能结构,有序推进城镇化建设,提升城镇建设品质;鼓励城镇存量土地更新改造,实现建设用地集约高效利用;加强非建设空间的保护和管理。城镇开发边界内,实行"详细规划+规划许可"的管理方式,并加强与水体保护线、绿地系统线、基础设施建设控制线、历史文化保护线的协同管控。城镇开发边界外,不得进行城镇集中建设,不得设立各类开发区,严格控制政府投资的城镇基础设施资金投入。

二、符合性分析

本项目位于富锦市城区的东北部吉利新村北侧,处于富锦市城市开发边界线以内,不涉及永久基本农田和生态保护红线。项目新增占地 80000m², 用地类型为建设用地,项目建成后可实现富锦市中心城区清洁供暖 490 万平方米, 降低了热耗、电耗、水耗、煤耗, 实现碳减排,符合《富锦市国土空间总体规划(2021~2035)》目标。

1.4.9.2 与《富锦市城区供热规划(2023 年~2030 年)》符合性分析

一、相关内容

规划主热源为原一热源迁建的大型燃煤热水炉热源厂,其供热范围涵盖北部供热

区,装机规模为: 2×91MW+1×70MW 热水炉,供热能力 252MW。为达到清洁供暖要求热水炉符合超低排放标准设计。

为响应黑龙江省《关于推进城镇清洁供暖的实施意见》,积极推进清洁燃烧方式的利用,北部热源淘汰原有老旧小燃煤机组,近期异地建设 2×91MW+1×70MW 燃煤热水炉,实现超低排放,烟尘、二氧化硫、氮氧化物排放浓度分别不高于 10、35、50 mg/m³。

二、符合性分析

本项目位于富锦市城区的东北部吉利新村北侧,新建 2 台 116MW 燃煤热水锅炉及其配套设施,供热能力 232MW,除尘、脱硫、脱硝等环保设施,锅炉烟气采用低 氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝+炉内干法脱硫+布袋除尘器除尘处理后,烟尘、SO₂、NO_x 的排放浓度可达到超低排放标准(在基准氧含量 6%条件下,烟尘、SO₂、NO_x 排放浓度分别不高于 10mg/m³、35mg/m³、50mg/m³),与《富锦市城区供热规划(2023年~2030年)》相符。

1.4.10 选址合理性分析

本项目位于富锦市城区的东北部吉利新村北侧,新增占地 80000m², 用地类型为建设用地,符合富锦市国土空间总体规划。经调查,厂址区域内未发现有地下矿藏,也未发现有文物古迹,厂址附近没有影响建厂的军事设施以及通讯设备等,厂址不涉及自然保护区、水源地等环境敏感区。本项目全年主导风向以 W 风为主,处于富锦市城区侧下风向,可见从风向角度分析本项目选址是合理的。本项目选址与《富锦市城区供热规划(2023 年~2030 年)》规划热源厂位置一致,无比选方案。本项目在平面布置设计过程中,将较高噪声的设备远离居民区,设备尽量布置在封闭厂房内,同时生产设备采取严格的隔声减振措施,本项目建成后对周围居民噪声影响较小。

综上,本项目选址从环境角度分析是可接受的,选址是合理的。

1.4.11 与"三线一单"符合性分析

一、生态保护红线符合性分析

本项目位于富锦市城区的东北部吉利新村北侧,根据黑龙江省生态环境分区管控

数据应用平台查询结果,本项目环境管控单元为富锦市城镇空间(重点管控单元),项目选址不在生态保护红线内。

二、环境质量底线符合性分析

1、大气环境质量底线分析

本项目所在区域属于环境空气质量达标区,新建的 2 台 116MW 燃煤热水锅炉烟气治理措施采用低氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝、布袋除尘器除尘、炉内干法脱硫,采取上述废气污染防治措施后,锅炉烟气污染物排放浓度满足《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)要求,同时颗粒物、二氧化硫和氮氧化物排放浓度达到超低排放标准(在基准氧含量 6%条件下,烟尘、SO₂、NO_x排放浓度分别不高于 10mg/m³、35mg/m³、50mg/m³),本项目建成投产后大气污染物不会突破项目所在地区的环境空气质量底线。

2、水环境质量底线分析

本项目生活污水污染物浓度满足《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表 4 三级标准后排入市政污水管网,由污水管网排入富锦市污水处理厂处理,经污水处理厂处理达标后排入松花江;锅炉排污水、软化处理废水优先全部回用于厂房清洗和厂区加湿降尘,厂房设备冲洗废水全部回用于储煤场加湿,多余锅炉排污水、软化处理废水排入市政污水管网。项目建成投产后,不会突破地表水环境底线。

三、资源利用上线符合性分析

项目用地性质为建设用地,符合土地资源利用要求;集中供热热源一般规模较大,生产工艺先进,运行管理相对严格,能源效率高,水的重复利用率高,采用先进的生产工艺和设备,工艺路线先进合理,生产用水水源为松花江,取水口依托东方热电现有取水口,取水许可量为100万 m³/a,本项目建成后取水量约为15.42万 m³/a,未超过取水许可量,符合水资源利用要求。

四、与环境准入负面清单符合性分析

根据《佳木斯市人民政府关于"三线一单"生态环境分区管控的实施意见》(佳政规[2021]4号)和黑龙江省生态环境分区管控数据应用平台查询结果,本项目环境管

控单位为富锦市城镇空间(重点管控单元),环境管控单元编码为 ZH23088220003, 本项目与佳木斯市生态环境准入清单(2022 年版)符合性分析见下表。

表 1-4-5 生态环境准入清单符合性分析

	管控要求	符合性分析	是否 符合
空间布局约束	严禁在人口密集区新建危险化学品生产项目,城镇人口密集区危险化学品生产企业应搬迁改造。 禁止在城镇居民区、文化教育科学研究区等人口 集中区域建设畜禽养殖场、养殖小区。	本项目为热力生产和供应项目,不属于危险化学品生产项目和畜禽养殖项目	是
污染物	加快燃煤电厂超低排放改造,提高煤电高效清洁 利用水平。	本项目为城市集中供热项目, 不进行发电	
排放管 控	施工降水或基坑排水排入市政管网的,应纳入污水排入排水管网许可管理,明确排水接口位置和去向,避免排入城镇污水处理厂。	本项目加强施工期管理,施工 废水或基坑排水全部回用于 施工期用水,不外排	是
环境风 险防控	化工园区与城市建成区、人员密集场所、重要设施、敏感目标等应当保持规定的安全距离,相对封闭,不应保留常住居民,非关联企业和产业要逐步搬迁或退出,妥善防范化解"临避"问题。严禁在松花江干流及一级支流沿岸1公里范围内布局化工园区	本项目为建设项目,不属于 化工园区	是
资源利 用效率	推进污水再生利用设施建设。	本项目化学水处理系统废水、 锅炉排污水回用于湿式除灰 渣和储煤场、储渣场加湿	是
要求	公共建筑必须采用节水器具,限期淘汰公共建筑中不符合节水标准的水嘴、便器水箱等生活用水器具	本项目办公楼使用节水器具	上

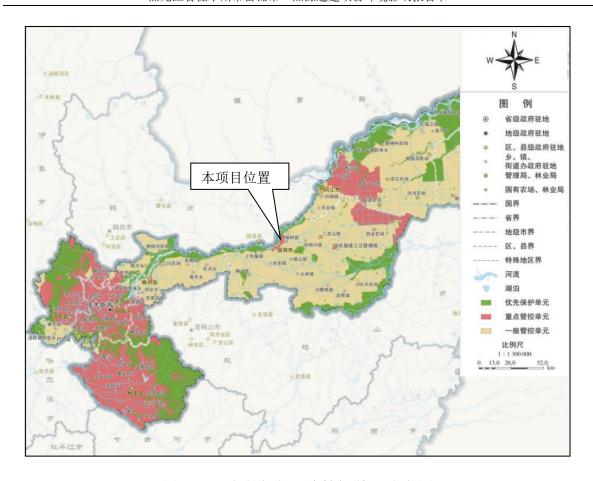


图 1-4-1 佳木斯市环境管控单元分布图

1.5 关注的主要环境问题及环境影响

1.5.1 对大气环境的影响

本项目主要的大气污染源包括锅炉烟囱,储渣场、储煤场和石灰粉仓。本项目产生的有组织废气主要是锅炉产生的锅炉烟气,主要污染因子为颗粒物、SO₂、NO_x、汞及其化合物、烟气黑度;其他废气主要是储渣场、储煤场、石灰粉仓无组织颗粒物。

- 1、本项目锅炉烟气采用低氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝+炉内干法脱硫+布袋除尘器除尘+处理后通过 1 根 99m 高烟囱排放,烟尘、SO₂、NO_x 的排放浓度可达到超低排放标准(在基准氧含量 6%条件下,烟尘、SO₂、NO_x排放浓度分别不高于 10mg/m³、35mg/m³、50mg/m³);汞及其化合物及烟气黑度排放满足《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)表 2 燃煤锅炉大气污染物排放浓度限值。
- 2、本项目燃煤采用封闭煤场储存,定期洒水加湿;锅炉炉渣和粉煤灰采用全封闭钢渣库和钢灰仓储存,仓顶通风口安装布袋除尘器;碎煤机和筛分机安装在全封闭

破碎楼内,设备封闭并配备布袋除尘器;粉质物料和氨水采用密闭罐车运输,其他物料运输车辆运输过程加盖苫布;输煤栈桥和炉渣输送皮带全封闭,落料点上方设置水喷淋装置;石灰石粉仓仓顶通风口安装布袋除尘器。采取上述防治措施后,厂界颗粒物的浓度满足《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)中无组织排放监控浓度限值要求。

1.5.2 对地表水环境的影响

本项目生产废水主要为软化处理废水、锅炉排污水、厂房清洗废水,其中软化处理废水与排污水产生后均排至锅炉排污降温池,然后通过管道回用于厂房清洗及厂区降尘加湿,加湿用水全部损耗;厂房清洗废水全部回用于储煤场加湿,不外排;剩余软化处理废水和锅炉排污水通过工业废水管道统一从厂区总排口排入市政污水管网,经富锦市污水处理厂处理达标后排入松花江。因此,本项目建设对地表水环境影响较小。

1.5.3 对声环境的影响

本项目采取了噪声污染防治措施,在锅炉排汽口处安装消声器;引风机管道外壳阻尼;在空压机进风口处安装消声器;各类泵安装时采取基础减振措施;对机房采用隔声门窗;水泵、循环水泵采取隔音罩壳、基础减震、厂房隔声措施,通过采取以上降噪措施后,运营期厂界噪声可满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)2类标准,本项目对声环境的不利影响较小。

1.5.4 固废对环境的影响

本项目锅炉炉渣和粉煤灰采用全封闭钢渣仓和钢灰库储存,定期作为建筑材料外售;废布袋、废离子交换树脂暂存于一般固废贮存库内,定期作为废旧资源外售;生活垃圾统一由市政部门处理;废矿物油、化验废液采用密闭容器暂存于危废贮存库内,定期交有资质单位处理;废催化剂产生后由供应商回收再生,不在厂区贮存。本项目固体废物均可得到妥善处置,对外环境影响较小。

1.5.5 环境风险的影响

本项目涉及的危险物质为废矿物油和氨水,厂区发生风险物质泄漏或火灾/爆炸事

故次生/衍生污染物可能会对环境空气和水体造成影响,针对环境风险事故采取本报告 提出的的风险防范措施后,环境风险水平可以接受。

1.6 环境影响报告主要结论

本项目建设内容符合国家产业政策的要求,项目运营期对周围环境的影响主要表现在对大气环境、地表水环境、地下水环境、声环境、固体废物的影响,通过采取相应的环境污染防治措施后能够实现污染物达标排放,从而降低对周围环境及敏感目标的影响。经预测分析,本项目建设对外环境影响较小,能够满足环境质量标准要求,总量控制指标能够落实。项目建设合理可行。

2总则

2.1 编制依据

2.1.1 法律法规

- (1) 《中华人民共和国环境保护法》2015.01.01
- (2) 《中华人民共和国环境影响评价法》2018.12.29
- (3)《中华人民共和国大气污染防治法》2018.10.26
- (4) 《中华人民共和国水污染防治法》2018.01.01
- (5) 《中华人民共和国噪声污染防治法》2022.06.05
- (6) 《中华人民共和国固体废物污染环境防治法》2020.09.01
- (7) 《中华人民共和国土壤污染防治法》2019.01.01
- (8) 《中华人民共和国清洁生产促进法》2012.07.01
- (9)《黑龙江省大气污染防治条例》(黑龙江省第十三届人民代表大会常务委员会第八次会议)2018.12.27
- (10)《黑龙江省环境保护条例》(黑龙江省第十三届人民代表大会常务委员会 第三次会议)2018.04.26
- (11)《黑龙江省水污染防治条例》(黑龙江省第十四届人民代表大会常务委员会第八次会议通过)2023.11.2
- (12)《黑龙江省河道管理条例》(黑龙江省第八届人民代表大会常务委员会第 三十次会议修正)1997.10.20

2.1.2 部门规章

- (1) 《国家危险废物名录(2021年版)》(生态环境部部令第15号)2021.01.01
- (2) 《固体废物分类与代码目录》(生态环境部 公告 2024年 第 4 号)
- (3)《建设项目环境影响评价分类管理名录(2021 年版)》(生态环境部部令第 16号)2021.01.01
 - (4)《产业结构调整指导目录(2024年本)》(国家发展和改革委员会令第7号)
 - (5)《关于切实加强风险防范严格环境影响评价管理的通知》(环发[2012]98号)
 - (6) 《关于进一步加强环境影响评价管理防范环境风险的通知》(环发[2012]77

号)

- (7)《关于做好环境影响评价制度与排污许可制衔接相关工作的通知》(环办环评[2017]84号)
 - (8)《环境影响评价公众参与办法》(生态环境部令第4号)
 - (9) 《黑龙江省空气质量持续改善行动计划实施方案》(黑政发[2023]19号)
- (10)《佳木斯市人民政府关于印发佳木斯市"十四五"生态环境保护规划的通知》 (佳政规〔2023〕1号)
- (11)《佳木斯市人民政府关于"三线一单"生态环境分区管控的实施意见》(佳政规[2021]4号)

2.1.3 技术规范

- (1) 《建设项目环境影响评价技术导则 总纲》(HJ2.1-2016)
- (2) 《环境影响评价技术导则 大气环境》 (HJ2.2-2018)
- (3) 《环境影响评价技术导则 地表水环境》(HJ2.3-2018)
- (4) 《环境影响评价技术导则 声环境》 (HJ2.4-2021)
- (5) 《环境影响评价技术导则 地下水环境》(HJ610-2016)
- (6) 《环境影响评价技术导则 生态环境》(HJ19-2022)
- (7) 《环境影响评价技术导则 土壤环境(试行)》(HJ964-2018)
- (8) 《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018)
- (9) 《排污许可证申请与核发技术规范 锅炉》(HJ953-2018)
- (10)《建设项目危险废物环境影响评价指南》(环境保护部公告 2017 年第 43 号)
 - (11) 《排污单位自行监测技术指南 火力发电及锅炉》(HJ820-2017)
 - (12) 《污染源源强核算技术指南 锅炉》 (HJ991-2018)
 - (13) 《工业锅炉烟气治理工程技术规范》(HJ 462-2021)
 - (14) 《烟气循环流化床法烟气脱硫工程通用技术规范》(HJ178-2018)
 - (15) 《排污许可证申请与核发技术规范总则》(HJ942-2018)
 - (16) 《排污单位自行监测技术指南 总则》(HJ819-2017)

(17) 《污染源源强核算技术指南 准则》(HJ884-2018)

2.1.4 相关文件

- (1) 《富锦市城区供热规划(2023-2030)》;
- (2) 《黑龙江省佳木斯市富锦市一热源迁建项目可行性研究报告》:
- (3) 《环评项目委托合同》。

2.2 评价目的和原则

2.2.1 评价目的

本次评价结合本项目所在区域的环境特点,以详尽的基础资料和数据为基础,贯 彻预防为主的污染防治政策,以实事求是的科学态度开展本项目的环境影响评价工作, 充分发挥环境影响评价的作用。因此,本次评价目的如下:

- 1、根据区域的资源情况,结合国家相关产业政策、环境保护政策,分析论证本项目的环境可行性。
- 2、通过对项目所在区域环境质量现状调查、监测及污染源调查,掌握该区域环境质量现状和污染源分布情况。
- 3、通过工程分析,分析本项目涉及的工艺流程、产物环节及污染物排放特征,弄清"三废"排放规律、排放去向,核算"三废"产生量、排放量及浓度。
 - 4、预测或分析本项目排放的污染物对周围环境噪声的影响程度及范围。
 - 5、结合当前技术经济条件,提出技术经济可行的污染防治措施。
 - 6、确保污染物达标排放、总量控制,将不利影响降至最低程度。
 - 7、提出项目的环境管理与监测计划。

2.2.2 评价原则

1、依法评价

贯彻执行我国环境保护相关法律法规、标准、政策和规划等,优化项目建设、服 务环境管理。

2、科学评价

规范环境影响评价方法,科学分析项目建设对环境质量的影响。

3、突出重点

根据建设项目的工程内容及其特点,明确与环境要素间的作用效应关系,根据规划环境影响评价结论和审查意见,充分利用符合时效的数据资料及成果,对建设项目主要环境影响予以重点分析和评价。

2.3 评价因子和评价标准

2.3.1 环境影响因素识别

根据本项目的生产工艺和排污特征,结合拟选厂址的自然环境特点、环境质量现状、在充分分析本项目建设内容的基础上,识别建设项目实施可能对自然环境和社会环境产生的影响,本项目环境影响因素识别情况见下表。

影响因素		大气环境	地表水环境	地下水环境	声环境	生态环境	土壤环境
	物料堆存	-1D					-1D
施工期	材料运输	-1D			-1D		
	建筑施工	-1D	-1D		-1D	-1D	-1D
	废气排放	-2C					
	废水排放		-1C				
运营期	噪声排放				-1C		
	固体废物 处置		-1C	-1D		-1C	-1C
	事故排放	-1D			-1D		

表 2-3-1 本项目环境影响因素识别表

由上表可知,本项目建设施工期对环境的影响主要是对周围环境产生的负面影响 主要是对大气环境、声环境和土壤环境质量的短期影响。运营期废气和废水污染对环 境质量有一定影响,本项目产生的废气、废水、噪声、固体废物均采取了妥善地处理 处置措施,不会对周边大气环境、声环境、地表水及地下水环境产生明显影响。

2.3.2 评价因子

根据本项目的排污情况,确定本项目的环境影响评价因子见下表。

注: 1、表中"+"表示正效益, "-"表示负效益。

^{2、}表中数字表示影响的相对程度,"1"表示影响较小,"2"表示影响中等,"3"表示影响较大。

^{3、}表中"D"表示短期影响, "C表示长期影响"。

表 2-3-2 本项目环境影响评价因子筛选结果

	77 - 1 2017 1 2007 1441 21 741 21 741					
序号	环境要素	评价专题	评价因子			
1	打拉克层	现状评价	PM ₁₀ 、PM _{2.5} 、SO ₂ 、NO ₂ 、CO、O ₃ 、TSP、NO _x 、汞、NH ₃			
1		预测评价	PM ₁₀ 、PM _{2.5} 、SO ₂ 、NO ₂ 、TSP、汞、NH ₃			
	地表水	现状评价	COD、BOD5、NH3-N、总磷			
2	环境	预测评价	水污染控制和水环境影响减缓措施有效性评价和依托污水处理设施 的环境可行性评价			
2	古び培	现状评价	等效连续 A 声级			
3 声环境		预测评价	等效连续 A 声级			
		现状评价	/			
4	固体废物	预测评价	生活垃圾、锅炉灰渣、废矿物油、化验废液、废离子交换树脂、废 催化剂、脱硫石膏、废布袋、废包装物			
6	土壤环境	现状评价	砷、镉、铬(六价)、铜、铅、汞、镍、四氯化碳、氯仿、氯甲烷、1,1-二氯乙烷、1,2-二氯乙烷、1,1-二氯乙烯、顺-1,2-二氯乙烯、反-1,2-二氯乙烯、二氯甲烷、1,2-二氯丙烷、1,1,2-四氯乙烷、1,1,2-三氯乙烷、三氯乙烯、1,2,3-三氯丙烷、氯乙烯、氯苯、1,2-二氯苯、1,4-二氯苯、乙苯、苯乙烯、硝基苯、苯胺、2-氯酚、苯并[a]蒽、苯并[a]芘、苯并[b]荧蒽、苯并[k]荧蒽、菌(又名1,2-苯并菲)、二苯并[a,h]蒽、茚并[1,2,3-cd]芘、萘、苯、甲苯、间二甲苯+对二甲苯、邻二甲苯			
		预测评价	表			
7	环境风险		油类物质(废矿物油)、氨水(浓度≥20%)			

2.3.3 评价标准

2.2.3.1 环境质量标准

环境质量标准见表 2-3-3 和表 2-3-4。

表 2-3-3 环境质量标准表

 环境	一种身势亚加(米) 即	~~~					
要素	标准名称及级(类)别	项目	单位	数值			
		DM		24 小	时平均	75	
		PM _{2.5}		年	平均	35	
		DM		24 小	时平均	150	
		PM_{10}		年	平均	70	
		TSP		24 小	时平均	300	
		151		年	平均	200	
			μg/m ³	1 小	时平均	200	
		NO_2		24 小	时平均	80	
	《环境空气质量标准》 (GB3095-2012)二级			年	平均	40	
环境 空气		SO ₂		1 小	时平均	500	
				24 小	、时平均	150	
				年平均		60	
		СО	mg/m ³	24 小	时平均	4	
			mg/m ²	1 小	时平均	10	
		O ₃		日最大	8 小时平均	160	
				1 小	时平均	200	
		NO_x	μg/m³	24小时平均		100	
		NO _X	μg/III	1小时平均		250	
	《环境空气质量标准》 (GB3095-2012) 附录 A	汞		年平均 (0.05	
	《环境影响评价技术导则-大	 氨	μg/m ³	1 小时平均 20		200	
	气环境》HJ 2.2-2018 附录 D		μg/III	1 / 1 ,		200	
地表	《地表水环境质量标准》	COD			≤20		
水环	(GB3838-2002)	BOD ₅	mg/L		<u>≤4</u>		
境	III类标准	NH3-N ∺ ≠*			≤1		
		总磷			≤0.2	(0	
声环 境	《声环境质量标准》	连续等效A声	dB(A)	2 类	昼间	60	
児	(GB3096-2008) 标准 2 类	级			夜间	50	

表 2-3-4 《土壤环境质量 建设用地土壤污染风险管控标准(试行)》

	W 1 2021							
标准名称	序号	 污染物项目	第二类用地					
你谁也你	万 与	77米物坝口	筛选值(mg/kg)	管制值(mg/kg)				
		Ī	重金属和无机物					
	1	砷	60	140				
	2	镉	65	172				
《土壤环境质	3	铬 (六价)	5.7	78				
量 建设用地土 壤污染风险管 控标准(试行)》 (GB	4	铜	18000	36000				
	5	铅	800	2500				
	6	汞	38	82				
	7	镍	900	2000				
36600-2018)	挥发性有机物							
	8	四氯化碳	2.8	36				
	9	氯仿	0.9	10				
	10	氯甲烷	37	120				

11	1,1-二氯乙烷	9	100
12	1,2-二氯乙烷	5	21
13	1,1,-二氯乙烯	66	200
14	顺-1,2-二氯乙烯	596	2000
15	反-1,2-二氯乙烯	54	163
16	二氯甲烷	616	2000
17	1,2-二氯丙烷	5	47
18	1,1,1,2-四氯乙烷	10	100
19	1,1,2,2-四氯乙烷	6.8	50
20	四氯乙烯	53	183
21	1,1,1-三氯乙烷	840	840
22	1,1,2-三氯乙烷	2.8	15
23	三氯乙烯	2.8	20
24	1,2,3-三氯丙烷	0.5	5
25	氯乙烯	0.43	4.3
26	苯	4	40
27	氯苯	270	1000
28	1,2-二氯苯	560	560
29	1,4-二氯苯	20	200
30	乙苯	28	280
31	苯乙烯	1290	1290
32	甲苯	1200	1200
33	间二甲苯+对二甲苯	570	570
34	邻甲苯	640	640
		半挥发有机物	
35	硝基苯	76	760
36	苯胺	260	663
37	2-氯酚	2256	4500
38	苯并[a]蒽	15	151
39	苯并[a]芘	1.5	15
40	苯并[b]荧蒽	15	151
41	苯并[k]荧蒽	151	1500
42	崫	1293	12900
43	二苯并[a,h]蒽	1.5	15
44	茚并[1,2,3-cd]芘	15	151
45	萘	70	700

表 2-3-5 农用地土壤环境质量标准

	序号	污染物项目			风险	筛选值	
柳油 田柳	71, 2	177	75米初坝日		5.5 <ph≤6.5< td=""><td>6.5<ph≤7.5< td=""><td>pH>7.5</td></ph≤7.5<></td></ph≤6.5<>	6.5 <ph≤7.5< td=""><td>pH>7.5</td></ph≤7.5<>	pH>7.5
	1	镉	水田	0.3	0.4	0.6	0.8
《土壤环境质	1	網	其他	0.3	0.3	0.3	0.6
量农用地土壤 污染风险管控 标准(试行)》 (GB15618-20 18)表 1	2	汞	水田	0.5	0.5	0.6	1.0
			其他	1.3	1.8	2.4	3.4
	3	砷	水田	30	30	25	20
	3	11111	其他	40	40	30	25
	4	<i>た</i> 几	水田	80	100	140	240
	4	铅	其他	70	90	120	170

	5	铬	水田	250	250	300	350
		竹	其他	150	150	200	250
	6	铜	其他	50	50	100	100
	7		镍	60	70	100	190
	8	锌		200	200	250	300

2.3.3.2 污染物排放标准

1、大气污染物排放标准

本项目施工期场界和运营期厂界颗粒物执行《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2 无组织排放监控浓度限值;运营期锅炉烟囱排放颗粒物、二氧化硫、氮氧化物执行超低排放标准(在基准氧含量 6%条件下,烟尘、SO₂、NO_x排放浓度分别不高于 10mg/m³、35mg/m³、50mg/m³),烟气黑度、汞及其化合物执行《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)表 2 燃煤锅炉排放限值;氨逃逸浓度控制在 2.5mg/m³以下,排放速率执行《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 2 限值,厂界氨浓度执行《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 1 限值,具体标准限值见表 2-3-5。

污染源	污染物名称	排放限值
行朱俶		
	颗粒物	10mg/m^3
	SO_2	35mg/m^3
HT LA LITT 중	NO_x	50mg/m^3
锅炉烟囱	汞及其化合物	0.05mg/m^3
	烟气黑度	1级
	氨	$75 \text{kg/h} (2.5 \text{mg/m}^3)$
厂界	氨	1.5mg/m^3
	颗粒物	1.0mg/m^3

表 2-3-5 大气污染物排放标准表

2、废水排放标准

本项目排放废水执行《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表 4 三级标准,具体标准值见表 2-3-6。

	次 2-3-6 / 及为引作从内心压								
序号	污染物项目	排放限值	单位						
1	рН	6-9	无量纲						
2	COD	500	mg/L						
3	BOD ₅	300	mg/L						
4	SS	400	mg/L						
5	氨氮	/	mg/L						

表 2-3-6 废水排放标准

3、噪声排放标准

本项目施工期场界噪声执行《建筑施工场界环境噪声排放标准》(GB12523-2011); 运营期厂界噪声排放执行《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)表1 中2类标准,具体标准值见表2-3-7。

 执行时段
 声功能区
 昼间
 夜间
 标准依据

 施工期
 /
 70dB (A)
 55dB (A)
 GB12523-2011

 运营期
 2 类区
 60dB (A)
 50dB (A)
 GB12348-2008

表 2-3-7 噪声排放标准表

4、固体废物排放标准

本项目一般工业固体废物贮存执行《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》(GB18599-2020); 危险废物贮存执行《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)。

2.4 评价工作等级及评价范围

2.4.1 环境空气

依据《环境影响评价技术导则大气环境》(HJ2.2-2018)中5.3节评价等级判定内容,本评价选择正常排放的主要污染物及排放参数,采用附录A推荐模型中的AERSCREEN估算模型分别计算项目污染源的最大环境影响,然后按评价工作分级判据进行分级。

2.4.1.1 评价工作等级

依据《环境影响评价技术导则大气环境(HJ2.2-2018)》中"5.1 环境影响识别与评价因子筛选"要求,本项目大气环境影响评价因子主要为项目排放的基本污染物及其他污染物,同时当建设项目排放的 SO₂和 NO_x 年排放量大于或等于 500t/a 时,评价因子应增加二次 PM_{2.5}。

根据本项目污染源初步调查和工程分析结果,根据本项目污染源初步调查和工程分析的结果,本项目排放的基本污染物有 PM_{10} 、一次 $PM_{2.5}$ 、 SO_2 、 NO_2 ,其他污染物有 TSP、汞、 NO_X 和 NH_3 ,同时本项目排放的 SO_2 和 NO_X 核定年排放量之和<500t/a,因此,本次评价因子不需要增加二次 $PM_{2.5}$,大气环境影响评价因子为 PM_{10} 、一次 $PM_{2.5}$ 、 SO_2 、 NO_2 、TSP、汞和 NH_3 。

本项目采用《环境影响评价技术导则大气环境》(HJ2.2-2018)附录 A 推荐模型

中的估算模型分别计算项目排放的主要污染物的最大地面空气质量浓度占标率 Pi (第i 个污染物,简称"最大浓度占标率"),及第i 个污染物的地面空气质量浓度达到标准值的 10%时所对应的最远距离 $D_{10\%}$ 。

其中 Pi 定义见公式: Pi=Ci/Coi×100%

式中: Pi—第 i 个污染物的最大地面空气质量浓度占标率, (%);

Ci—采用估算模式计算出的第 i 个污染物的最大 1h 地面空气质量浓度,($\mu g/m^3$); C_{oi} —第 i 个污染物的环境空气质量标准,($\mu g/m^3$)。

C_{oi}一般选用《环境空气质量标准》(GB3095-2012)中 1h 平均质量浓度的二级浓度限值;对于没有小时浓度限值的污染物,可取日平均浓度值的三倍值;对仅有 8h 平均质量浓度限值、日平均质量浓度限值或年平均质量浓度限值的,可分别按 2 倍、3 倍、6 倍折算为 1h 平均质量浓度限值。

SO₂、NO_x选用《环境空气质量标准》(GB3095-2012)表 1 中的 1h 平均质量浓度的二级浓度限值; PM₁₀、PM_{2.5}、TSP 选用《环境空气质量标准》(GB3095-2012)表 1 二级标准中的 24 小时平均质量浓度值的 3 倍值; 汞选用《环境空气质量标准》(GB3095-2012)附录 A 中年平均质量浓度限值的 6 倍值。根据《环境影响评价技术导则大气环境》(HJ2.2-2018)中的有关规定,将大气环境影响评价工作分为一、二、三级,划分依据见下表。

评价工作等级 评价工作分级判据

-级评价 P_{max}≥10%

二级评价 1%≤P_{max}<10%

三级评价 P_{max}<1%

表2-4-1 评价等级判别表

本项目估算模型参数见表 2-4-2, 点源污染物参数表见表 2-4-3。点源及面源估算模型计算结果见表 2-4-4。

表2-4-2 本项目估算模型参数表

参	取值				
城市/农村选项	城市/农村	城市			
规印/农们起坝	人口数 (城市选项时)	18万			
最高环境	最高环境温度/℃				
最低环境	-37.8				
土地利	城市				

区域湿	湿润	
是否考虑地形	考虑地形	☑是□否
走百亏愿地形	地形数据分辨率/m	90
	考虑岸线熏烟	□是☑否
是否考虑岸线熏烟	岸线距离/km	/
	岸线方向/°	/

估算模型参数选取如下:

- (1)根据《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ2.2-2018)"附录 B 的 B.6 模型 计算设置: 当项目周边 3km 半径范围内一半以上面积属于城市建成区或规划区时,选择城市, 否则选择农村"。本项目周边 3km 范围内一半以上面积属于城市建成区,因此本次大气环境影响评价的城市/农村选项为城市。
- (2)根据《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ2.2-2018)"附录 B 的 B.3.1—估算模型所需最高和最低环境温度,一般需选取评价区域近 20 年以上资料统计结果。最小风速可取 0.5,风速计高度取 10m"。
- (3)根据《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ2.2-2018)"附录 B 的 B.5 地表参数—AERSCREEN 的地表参数根据模型特点取项目周边 3km 范围内占地面积最大的土地利用类型来确定"。本项目周边 3km 范围内占地面积最大的土地利用类型为城市,因此本次大气环境影响评价的土地利用类型为城市。
 - (4) 根据中国干湿度分布图判断,本项目所在区域属于湿润气候。

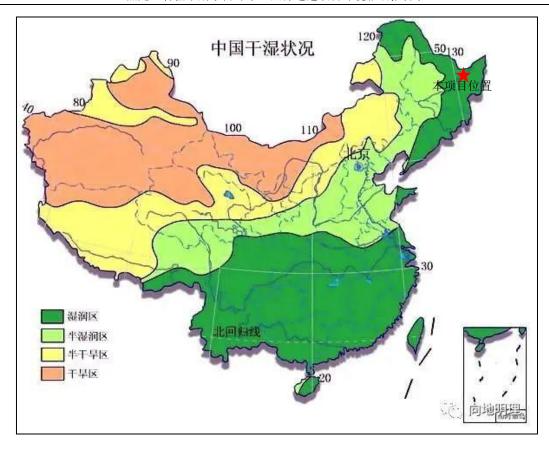


图 2-4-1 区域气候干湿状况图

(5) 根据《环境影响评价技术导则大气环境》(HJ2.2-2018)附录 B 的 B.4 地形数据可知,原始地形数据分辨率不得小于 90m,根据 EIA2018 大气预测软件的 DEM 地形文件,本项目地形数据分辨率为 90m。

表2-4-3 本项目点源参数表(点源)

—— 编 号	名称	排气筒底部中 经度	心坐标(°) 纬度	排气筒底部 海拔高度/m	排气筒 高度/m	排气筒出 口内径/m	烟气流速 /(m/s)	烟气出口 温度/℃	年排放 小时数 /h	排放 工况	污染物抖 /(kg	
1	烟囱	132.050215	47.280852	58	99	3.0	17.51	80	4416	正常工况	PM ₁₀ PM _{2.5} SO ₂ NO ₂ 汞	3.18 0.02 10.18 20.81 0.0004 1.11

表2-4-4 本项目矩形面源参数表

 污染源名 称	坐标	(°)	海拔高度	长度(m) 宽	宽度(m)	宽度(m) 与正北夹 角(°)	面源有 效排放	年排放小 时数	排放工况	污染物排放速率 (kg/h)	
孙	经度	纬度	(m)			用(引	高度(m)	門 釵		TSP	PM_{10}
储煤场	132.049131	47.281893	59	193.84	138.06	159.73	6	4416	正常工况	0.002	/
破碎楼	132.0503	47.281069	58	14.79	12.31	162.88	20	707	正常工况	/	0.01

表2-4-5 本项目(近)圆形面源参数表

污染源名称	坐标 (°)		海拔高度(m)	面源半径(m)	面源有效排放高度(m)	年排放小时数	排放工况	PM ₁₀ 排放速率
行术你石你	经度	纬度	将汉间/文(III)	画佛子住(III)	画你有双讯双问及(III)	十分加入分的数	カドルスエンし	(kg/h)
石灰粉仓	132.050402	47.280605	58	0.3	25	198	正常工况	0.06
灰库	132.050035	47.28091	58	0.3	25	942	正常工况	0.06
渣仓	132.049893	47.280858	58	0.3	25	2034	正常工况	0.03

污染源名称	评价因子	评价标准(μg/m³)	Cmax(µg/m³)	Pmax(%)	D10%(m)
储煤场	TSP	900.0	1.4038	0.1560	/
	PM_{10}	450.0	1.798	0.399	/
	PM _{2.5}	225.0	0.011	0.005	/
加富	SO_2	500.0	5.754	1.151	/
烟囱	NO_2	200.0	11.763	5.881	/
	汞	0.3	0.000	0.075	/
	NH ₃	200.0	0.627	0.314	/
石灰粉仓	PM_{10}	450.0	81.080	18.018	25.0
灰库	PM_{10}	450.0	81.080	18.018	25.0
渣仓	PM_{10}	450.0	40.510	9.002	/
破碎楼	PM_{10}	450.0	4.032	0.896	/

表2-4-6 本项目主要污染源估算模型计算结果表

根据估算结果可知:本项目主要污染物中最大地面浓度占标率为石灰石粉仓和灰库排放的颗粒物,Pmax=18.018%,占标率大于10%,根据表 2-4-1 判定本项目环境空气评价等级为一级。

2.4.1.2 评价范围

根据《环境影响评价技术导则-大气环境》(HJ2.2-2018),本项目 D10%小于 2.5km, 因此本次评价范围为以厂址为中心区域,边长为 5km 的矩形区域作为大气环境影响评价范围。

2.4.2 地表水环境

本项目废水排入市政污水管网,经富锦市污水处理厂处理达标后排入松花江,排 放方式为间接排放。

根据《环境影响评价技术导则地表水环境》(HJ2.3-2018)中"5.2 评价等级确定"章节中"表 1 水污染影响型建设项目评价等级判定"注 9、注 10。本项目地表水环境评价等级为三级 B。

评价等级		判定依据
计扩音级	排放方式	废水排放量Q/(m³/d);水污染物当量数W/(无量纲)
一级	直接排放	Q≥2000或W≥600000
二级	直接排放	其他
 三级A	直接排放	Q<200且W<6000
三级B	间接排放	

表2-4-7 水污染影响型建设项目评价等级判定

2.4.3 地下水环境

根据《环境影响评价技术导则地下水环境》(HJ610-2016)附录 A"地下水环境

影响评价行业分类表",本项目属于"142 热力生产和供应工程"中"燃煤、燃油锅炉总容量 65 吨/小时(不含)以上",本项目地下水环境影响评价项目类别为IV类建设项目。根据导则 4.1 一般原则IV类建设项目不开展地下水环境影响评价。

2.4.4 声环境

2.4.4.1 评价工作等级

根据《环境影响评价技术导则声环境》(HJ2.4-2021),将声环境影响评价工作等级分为三级,划分依据见下表。

	一级	二级	三级
建设项目所在区域的声环境功 能区类别	GB3096 规定的 0 类 声环境功能区域	GB3096 规定的 1 类、2 类地区	GB3096 规定的 3 类、4 类地区
建设项目建设前后所在区域的 声环境质量变化程度	敏感目标噪声级增高 量>5dB(A)	敏感目标噪声级增 高量达 3dB(A)-5dB(A)	敏感目标噪声级增 高量<3dB(A)
受建设项目影响人口数量	显著增多	增加较多	变化不大

表 2-4-8 声环境评价工作等级划分

本项目所在区域声环境功能区为《声环境质量标准》(GB3096-2008)2类地区, 敏感目标噪声级增高量小于3dB(A),受建设项目影响人口数量变化不大,因此,确定 本项目声环境影响评价工作等级为二级。

2.4.4.2 评价范围

根据《环境影响评价技术导则声环境》(HJ2.4-2021)本次声环境影响评价范围 为厂界外200m范围。

2.4.5 环境风险

2.4.5.1 评价工作等级

根据《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018)附录 B,本项目涉及的环境风险物质主要为氨水和油类物质(废矿物油),环境风险评价工作等级划分原则见表 2.4-9。

环境风险潜势	IV、IV ⁺	III	II	I
评价工作等级			三	简单分析 a

a 是相对于详细评价工作内容而言,在描述危险物质、环境影响途径、环境危害后果、风险防范措施等方面给出的定型说明

表2.4-10 建设项目环境敏感特征表

类别	环境敏感特征							
大川	厂址周边5km范围内							
	序号	敏感目标名称	相对方位	距离/km	11014	<u>13</u> 属性		人口数/人
	1	新吉利家园	S	0.15		居住[680
	2	德利村	S	0.17	农村		交集中的区域	700
	3	福合村	Е	1.21	农村	地区中人群	交集中的区域	190
	4	奋发村	N	0.38	农村	地区中人群华	交集中的区域	90
	5	城东村	S	1.57	农村	地区中人群华	交集中的区域	200
环境	6	兴达村	SW	2.41	农村	地区中人群	交集中的区域	500
环児 空气	7	东郊村	S	1.43	农村	地区中人群	交集中的区域	1600
工 (8	富锦市主城区	SE	1.15	居住	区、文化区、	行政办公区	200000
	9	华胜村	Е	3.50	农村	地区中人群镇	交集中的区域	220
	10	福仁村	NE	4.50	农村	地区中人群等	交集中的区域	160
	11	中兴村	SE	2.53	农村	地区中人群等	交集中的区域	480
	12	立新村	SE	4.23	农村	地区中人群等	交集中的区域	130
		厂址	一址周边500m范围内人口数小计		1470			
		厂均	上周边5km	过5km范围内人口数小计		20.5万		
			大气环境	敏感程度E	值			E1
				受纳水	· · ·			
	序号	受纳水体名称	排放点水	域环境功能	<u>د</u> د	24h	内流经范围/km	
til.	1	松花江		III			86.4	
地表水		水体排放点下游10kr			引期最			
水水	序号	敏感目标名称	环境每	敢感特征		水质目标	与排放点	〔距离/m
	1	黑龙江富锦沿江湿 地自然保护区		F2		S1	12	2
			地表水环块	竟敏感程度	E值			E1
地	序号	下境敏感区名 环境敏感区名	3称	环境敏感	特征	水质目标		与下游厂界
下	, , ,			, , , , , , ,			能	距离/m
下水	/	区域地下水		敏感(G		III	D3	/
			地下水外	竟敏感程度	E值			E3

1、环境风险潜势划分

建设项目环境风险潜势划分为I、II、III、IV/IV⁺级,根据建设项目涉及的物质和工艺系统的危险性及其所在地的环境敏感程度,结合事故情形下环境影响途径,对建设项目潜在环境危害程度进行概化分析,按照表 2.4-18 确定环境风险潜势。

表2.4-11 建设项目环境风险潜势划分

- 环境敏感程度(E)	危险物质及工艺系统危险性(P)			
小児墩恐住及(E) 	极高危害(P1)	高度危害 (P2)	中度危害(P3)	轻度危害 (P4)
环境高度敏感区(E1)	IV^+	IV	III	III
环境中度敏感区(E2)	IV	III	III	П
环境低度敏感区(E3)	Ш	III	II	I
注: IV+为极高环境风险				

(1) P的分级确定

①危险物质数量与临界量比值(Q)

计算所涉及的每种危险物质在厂界内的最大存在总量与其临界量的比值 Q。当只涉及一种危险物质时,计算该物质的总量与其临界量比值,即为 Q;当存在多种危险物质时,则按下列公式计算物质总量与其临界量比值(Q)。

$$Q = \frac{q_1}{Q_1} + \frac{q_2}{Q_2} + \cdots + \frac{q_n}{Q_n}$$

式中: q1, q2, ..., qn—每种危险物质的最大存在总量, t;

 $Q_1, Q_2, ... Qn$ —每种危险物质的临界量,t。

当 Q<1 时,该项目环境风险潜势为I。

当 Q≥1 时,将 Q 值划分为: (1) 1≤Q<10; (2) 10≤Q<100; (3) Q≥100。 本项目风险物质危险物质数量与临界量比值(Q)确定过程见表 2.4-12。

CAS 号 序号 危险物质名称 最大存在总量 qn/t 临界量 Qn/t Q值 废矿物油 2500 0.0006 1.5 1 氨水 1336-21-6 21 2.1 10 项目Q值 2.1006

表2.4-12 建设项目Q值确定表

根据表 2.4-12 可知, 本项目 O 值为 2.1006。

②行业及生产工艺(M)

根据项目所属行业及生产工艺特点,按照表 2-3-14 评估生产工艺情况。具有多套工艺单元的项目,对每套生产工艺分别评分并求和。将 M 划分为(1)M>20;(2)10<M \leq 20;(3)5<M \leq 10;(4)M=5,分别以 M1、M2、M3 和 M4 表示。

表2.4-13	行业及生产工艺

行业	评估依据	分值	本项目分值
石化、化工、 医药、轻工、 化纤、有色	涉及光气及光气化工艺、电解工艺(氯碱)、氯化工艺、硝化工艺、合成氨工艺、裂解(裂化)工艺、氟化工艺、加氢工艺、重氮化工艺、氧化工艺、过氧化工艺、胺基化工艺、磺化工艺、聚合工艺、烷基化工艺、新型煤化工工艺、电石生产工艺、偶氮化工艺	10/套	0
冶炼等	无机酸制酸工艺、焦化工艺	5/套	0
	其他高温或高压,且涉及危险物质的工艺过程 ª、危险物质贮存罐区	5/套	0
管道、港口/ 码头等	涉及危险物质管道运输项目、港口/码头等	10	0

石油天然气	石油、天然气、页岩气开采(含净化),气库(不含加气站的气库),油库(不含加气站的油库)、油气管线 b (不含城镇燃气管线)		0
其他	涉及危险物质使用、贮存的项目	5	5

a 高温指工艺温度≥300 ℃, 高压指压力容器的设计压力 (P) ≥10.0 MPa; b 长输管道运输项目 应按站场、管线分段进行评价。

根据表 2.4-13 可知,本项目行业及生产工艺为 M4。

③危险物质及工艺系统危险性(P)分级

根据危险物质数量与临界量比值(Q)和行业及生产工艺(M),按照表 2-3-15 确定危险物质及工艺系统危险性等级(P),分别以 P1、P2、P3、P4表示。

危险物质数量与临 行业及生产工艺(M) 界量比值(Q) M1 M2**M3** M4 Q≥100 **P**1 P1 **P**1 P3 $10 \le Q \le 100$ **P**1 P1 P3 **P4** P2 $1 \le Q \le 10$ **P3 P4** P4

表2.4-14 危险物质及工艺系统危险性等级判断

根据本项目危险物质数量与临界量比值和行业及生产工艺,本项目危险物质及工艺系统危险性为 P4。

(2) E的分级确定

①大气环境

依据环境敏感目标环境敏感性及人口密度划分环境风险受体的敏感性,共分为三种类型,E1为环境高度敏感区,E2为环境中度敏感区,E3为环境低度敏感区,分级原则见表 2.4-15。

 分级
 大气环境敏感性

 B边 5km 范围内居住区、医疗卫生、文化教育、科研、行政办公等机构人口总数大于 5万人,或其他需要特殊保护区域;或周边 500m 范围内人口总数大于 1000 人;油气、化学品输送管线管段周边 200m 范围内,每千米管段人口数大于 200 人周边 5km 范围内居住区、医疗卫生、文化教育、科研、行政办公等机构人口总数大于 1万人,小于 5万人;或周边 500m 范围内人口总数大于 500 人,小于 1000 人;油气、化学品输送管线管段周边 200m 范围内,每千米管段人口数大于 100 人,小于 200 人

 E3
 周边 5km 范围内居住区、医疗卫生、文化教育、科研、行政办公等机构人口总数小于 1万人;或周边 500m 范围内人口总数小于 500 人;油气、化学品输送管线管段周边 200 m 范围内人口总数小于 500 人;油气、化学品输送管线管段周边 200 m 范围内,每千米管段人口数小于 100 人

表2.4-15 大气环境敏感程度分级

根据表 2.4-15 可知, 本项目大气环境敏感程度为环境高度敏感区(E1)。

本项目危险物质及工艺系统危险性为 P4,根据表 2.4-11 可确定本项目大气环境风险潜势为III,最终确定本项目大气环境风险评价工作等级为二级。

②地表水环境

依据事故情况下危险物质泄漏到水体的排放点受纳地表水体功能敏感性,与下游环境敏感目标情况,共分为三种类型,E1为环境高度敏感区,E2为环境中度敏感区,E3为环境低度敏感区,分级原则见表 2.4-16,地表水功能敏感性分区和环境敏感目标分级分别见表 2.4-17 和表 2.4-18。

 环境敏感目标
 地表水功能敏感性

 F1
 F2
 F3

 S1
 E1
 E1
 E2

 S2
 E1
 E2
 E3

 S3
 E1
 E2
 E3

表2.4-16 地表水环境敏感程度分级

表2.4-17	地表7	k功能納	感性分区
10 = 1 I		1 TO 1 1 TO 1 TO 1 TO 1 TO 1 TO 1 TO 1	

敏感性	地表水环境敏感特征
	排放点进入地表水水域环境功能为II类及以上,或海水水质分类第一类;或以发
敏感 F1	生事故时,危险物质泄漏到水体的排放点算起,排放进入受纳河流最大流速时,
	24h 流经范围内涉跨国界的
	排放点进入地表水水域环境功能为III类,或海水水质分类第二类;或以发生事
较敏感 F2	故时,危险物质泄漏到水体的排放点算起,排放进入受纳河流最大流速时,24h
	流经范围内涉跨省界的
低敏感 F3	上述地区之外的其他地区

表2.4-18 环境敏感目标分级

分级	环境敏感目标
	发生事故时,危险物质泄漏到内陆水体的排放点下游(顺水流向)10km 范围内、近
	岸海域一个潮周期水质点可能达到的最大水平距离的两倍范围内, 有如下一类或多类
	环境风险受体: 集中式地表水饮用水水源保护区(包括一级保护区、二级保护区及准
S1	保护区);农村及分散式饮用水水源保护区;自然保护区;重要湿地;珍稀濒危野生
31	动植物天然集中分布区;重要水生生物的自然产卵场及索饵场、越冬场和洄游通道;
	世界文化和自然遗产地;红树林、珊瑚礁等滨海湿地生态系统;珍稀、濒危海洋生物
	的天然集中分布区;海洋特别保护区;海上自然保护区;盐场保护区;海水浴场;海
	洋自然历史遗迹;风景名胜区;或其他特殊重要保护区域
	发生事故时,危险物质泄漏到内陆水体的排放点下游(顺水流向)10 km 范围内、近
63	岸海域一个潮周期水质点可能达到的最大水平距离的两倍范围内,有如下一类或多类
S2	环境风险受体的:水产养殖区;天然渔场;森林公园;地质公园;海滨风景游览区;
	具有重要经济价值的海洋生物生存区域
G2	排放点下游(顺水流向)10 km 范围、近岸海域一个潮周期水质点可能达到的最大水
S3	平距离的两倍范围内无上述类型 1 和类型 2 包括的敏感保护目标

本项目距离最近地表水体为松花江, 危险物质泄漏到松花江下游 10km 范围内有

黑龙江富锦沿江湿地自然保护区,环境功能为III类,因此本项目地表水敏感性为较敏感 F2,环境敏感目标分级为 S1。

综上,本项目地表水环境敏感程度分级为环境高度敏感区 E1。本项目危险物质及工艺系统危险性为 P4,根据表 2.4-11 可确定本项目地表水环境风险潜势为III,最终确定本项目地表水环境风险评价工作等级为二级评价。

③地下水环境

依据地下水功能敏感性与包气带防污性能,共分为三种类型,E1为环境高度敏感区,E2为环境中度敏感区,E3为环境低度敏感区,分级原则见表2.4-19。其中地下水功能敏感性分区和包气带防污性能分级分别见表2.4-20和表2.4-21。当同一建设项目涉及两个G分区或D分级及以上时,取相对高值。

仅2.1-17 地下外级燃料及为级				
包气带防污性能	地下水功能敏感性			
一一一点,但例为12年的	G1	G2	G3	
D1	E1	E1	E2	
D2	E1	E2	E3	
D3	E2	E3	E3	

表2.4-19 地下水环境敏感程度分级

表2.4-20	HH TH	/ T.H. 台比 信品	成州丛	₩
7₹2.4-2U	ᄁᄱᄓ		恐怕十分	IX.

敏感性	地下水环境敏感特征
	集中式饮用水水源(包括已建成的在用、备用、应急水源,在建和规划的饮用水水
敏感 G1	源)准保护区,除集中式饮用水水源以外的国家或地方政府设定的与地下水环境相
	关的其他保护区,如热水、矿泉水、温泉等特殊地下水资源保护区
	集中式饮用水水源(包括已建成的在用、备用、应急水源,在建和规划的饮用水水
较敏感 G2	源)准保护区以外的补给径流区;未划定准保护区的集中式饮用水水源,其保护区
牧 敬 恐 G 2	以外的补给径流区;分散式饮用水水源地;特殊地下水资源(如热水、矿泉水、温
	泉等)保护区以外的分布区等其他未列入上述敏感分级的环境敏感区 a
低敏感 G3	上述地区之外的其他地区
"TT 拉启 居民	7.11 化 // 本况每日在校界的证从八米签四方 3.\\ 由6.日户的池县地工业的在校局成员

a"环境敏感区"是指《建设项目环境影响评价分类管理名录》中所界定的涉及地下水的环境敏感区

表2.4-21 环境敏感目标分级

分级	环境敏感目标
D3	Mb≥1.0m,K≤1.0×10-6cm/s,且分布连续、稳定
D2	0.5m≤Mb<1.0m,K≤1.0×10 ⁻⁶ cm/s,且分布连续、稳定
DZ	Mb≥1.0m,1.0×10 ⁻⁶ cm/s <k≤1.0×10<sup>-4cm/s,且分布连续、稳定</k≤1.0×10<sup>
D1	岩(土)层不满足上述"D2"和"D3"条件

通过调查,本项目地下水环境敏感性为较敏感 G3,项目所在区域粘性土渗透系数小于 1.0×10-6cm/s,岩土层厚度为大于 1m,因此包气带岩土的渗透性能分级为 D3。

综上,本项目地下水环境敏感程度为环境低度敏感区 E3,本项目危险物质及工

艺系统危险性为 P4,根据表 2.4-11 可确定本项目地下水环境风险潜势为I,最终确定本项目地下水环境风险评价工作等级为简单分析。

2.4.6.2 评价范围

1、大气环境风险评价范围

根据《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018)"4.5.1 一级、二级评价 距建设项目边界一般不低于 5km; 三级评价距建设项目边界一般不低于 3km"。因此 本项目大气环境风险评价范围为项目边外扩 5km 范围。

2、地表水环境风险评价范围

根据《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018)"4.5.2 地表水环境风险评价范围参照 HJ 2.3 确定。"本项目风险物质储存装置均位于地上,储存装置周围设置围堰并采取防渗措施,且本项目无入河排污口,因此本项目风险物质泄漏后主要通过大气扩散,不会进入地表水体,因此根据 HJ 2.3—2018 参照地表水评价等级不设置地表水评价范围。

3、地下水环境风险评价范围

根据《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018)"4.5.3 地下水环境风险评价范围参照 HJ 610 确定。"本项目不开展地下水环境影响评价工作,因此不设置地下水风险评价范围。

2.4.6 生态环境

根据《环境影响评价技术导则生态影响》(HJ19-2022)中规定的评价工作等级划分依据:

- a) 涉及国家公园、自然保护区、世界自然遗产、重要生境时,评价等级为一级:
- b) 涉及自然公园时, 评价等级为二级;
- c) 涉及生态保护红线时, 评价等级不低于二级;
- d)根据 HJ2.3 判断属于水文要素影响型且地表水评价等级不低于二级的建设项目,生态影响评价等级不低于二级;
- e)根据 HJ 610、HJ 964 判断地下水水位或土壤影响范围内分布有天然林、公益林、湿地等生态保护目标的建设项目,生态影响评价等级不低于二级:

- f) 当工程占地规模大于 20km² 时(包括永久和临时占用陆域和水域),评价等级不低于二级;改扩建项目的占地范围以新增占地(包括陆域和水域)确定;
 - g) 除本条 a)、b)、c)、d)、e)、f) 以外的情况,评价等级为三级
 - h) 当评价等级判定同时符合上述多种情况时,应采用其中最高的评价等级。

本项目占地 80000m², 占地范围内不涉及国家公园、自然保护区、世界自然遗产、重要生境、自然公园、生态保护红线等敏感区, 因此确定评价等级为三级。

2.4.7 土壤环境

2.4.7.1 项目类别

根据《环境影响评价技术导则 土壤环境》(试行)(HJ964-2018)附录 A,本项目属于"电力热力燃气及水生产和供应业"行业类别中的III类"燃煤锅炉总容量 65t/h(不含)以上的热力生产工程"。

————— 行业类别	项目类别							
11 业矢剂	I类	II类	Ⅲ类	IV类				
电力热力燃气及水生产和供应业	生活垃圾及污泥发电	水力发电、火力发电 (燃气发电除外); 矸石、油页岩、石油 焦等综合利用发电; 工业废水处理;燃气 生产	生活污水处理; 燃煤锅 炉总容量 65t/h(不含)以上的热力工程;燃油锅炉总容量 65t/h(不含)以上的热力生产工程	其他				

表 2-4-22 土壤环境影响评价项目类别

2.4.7.2 敏感程度

根据《环境影响评价技术导则 土壤环境》(试行)(HJ964-2018)6.2.2.2 章节,建设项目所在地周边的土壤环境敏感程度分为敏感、较敏感、不敏感。本项目周边存在居民区、耕地。

本次评价判定土壤环境敏感程度为敏感。

敏感程度	判别依据
敏感	建设项目周边存在耕地、园地、牧草地、饮用水水源地或居民区、学校、医院、疗养院、等土壤环境敏感目标的
较敏感	建设项目周边存在其他土壤环境敏感目标
不敏感	其他情况

表 2-4-23 污染影响型敏感程度分级表

2.4.7.3 评价等级判定

本项目占地 80000m², 占地规模为中型(5-50hm²)。根据项目类别、敏感程度判断出本项目土壤环境评价等级为三级。

占地规模 工作等级 I类 II类 III类 敏感程度 中 中 中 大 小 大 小 大 小 二级 二级 三级 敏感 一级 一级 一级 二级 三级 三级 较敏感 一级 二级 二级 二级 三级 三级 三级 一级 不敏感 一级 二级 二级 二级 三级 三级 三级 注: "一"表示可不开展土壤环境影响评价工作

表 2-4-24 污染影响型评价工作等级划分表

2.4.7.4 评价范围

根据《环境影响评价技术导则土壤环境》(试行)(HJ964-2018)7.2 调查评价范围,本项目为污染影响型项目,评价等级为三级,污染影响型项目,调查评价范围为厂区占地范围内全部区域和占地范围外 0.05km 范围内的区域。

2.5 环境保护目标

1、大气环境保护目标

- 环 境	序	h Th	坐标		保护	保护	环境功能区	相对	相对厂界
要素	号	名称	经度/°	纬度/°	对象	内容		厂址 方位	距离 /m
	1	新吉利家园	132.05261 8198	47.2776 73145	居住区	居民		S	151
	2	德利村	132.05051 5347	47.2770 90827	农村地 区中人 群较的 中的	居民	《环境空气 质量标准》 (GB3095- 2012)二类	S	172
	3	福合村	132.07421 5345	47.2786 92186		居民		Е	1211
环 境	4	奋发村	132.05128 7823	47.2856 79369		居民		N	383
空气	5	城东村	132.06038 5876	47.2649 33474		居民		S	1571
•	6	兴达村 132.08127 47.2664 域 4920 91518		域	は 居民 功能区	功能区	SW	2413	
	7	东郊村	132.04532 2590	47.2633 02574		居民		S	1430
	8	富锦市第六 中学	132.03491 5619	47.2629 23966	文化区	师生		SE	2026

表 2-5-1 环境空气保护目标一览表

9	富锦市第三 中学	132.03708 2844	47.2606 81381	文化区	师生		SE	2206
10	富锦市新东 方学校	132.06038 5876	47.2699 42351	文化区	师生		SE	1150
11	富锦市双语 中学	132.03058 2745	47.2612 78042	文化区	师生		SE	2409
12	翰林小区	132.03914 2780	47.2597 56651	文化区	居民		SE	2235
13	清华名苑小 区	132.03215 8308	47.2617 15312	文化区	居民		SE	2270
14	乐居嘉园	132.02962 6303	47.2610 23600	文化区	居民		SE	2378
15	黑龙江富锦 沿江湿地自 然保护区实 验区	132.04359 5927	47.2803 66446	自然保护区	湿地 生态 系统	《环境空气 质量标准》 (GB3095- 2012)一类 功能区	E	252

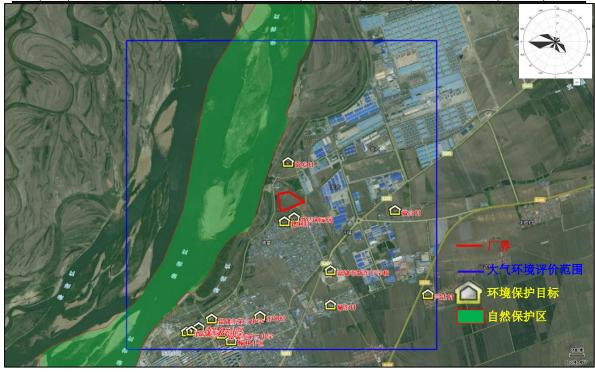


图 2-5-1 大气环境评价范围及保护目标分布图

2、声环境保护目标

本项目声环境保护目标见下表。

表 2-5-2 声环境保护目标

序 号	声环境保 护目标名	坐标		距厂界 最近距	方	执行标准 /功能区	声环境保护目
	扩 日 你 石 称	经度/°	纬度/°	取近距 离/m	位	类别	标情况说明
1	新吉利家	132.052618198	47.277673145	151	S	《声环境	5层砖混结构,

	园					质量标 准》 (GB309	坐北朝南,南 侧和西侧为德 利村平房
2	德利村	132.050515347	47.277090827	172	S	6-2008) 规定的 2 类声环境 功能区	单层砖混建 筑,坐北朝南, 东侧为富锦经 济开发区



图 2-5-2 声环境评价范围及保护目标分布图

3、土壤环境保护目标

表 2-5-3 土壤环境保护目标

环境 要素	序号	保护 对象	保护 内容	环境功能区	相对厂址 方位	相对厂界 距离/m
土壤环境	1	附近 农田	土壤环境	《土壤环境质量农用地土壤污染风险管控标准 (试行)》(GB15618-2018)	S	紧邻

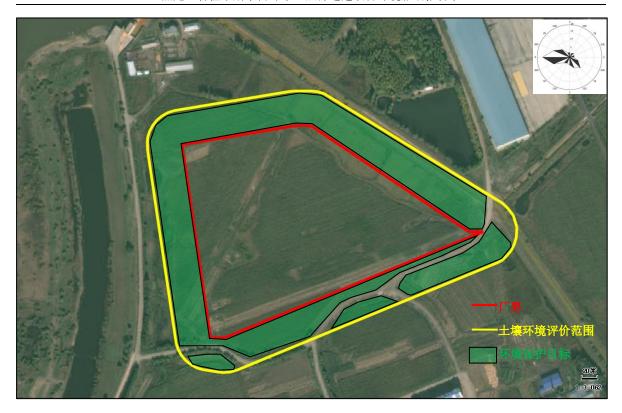


图 2-5-3 土壤环境评价范围图



图 2-5-4 环境风险评价范围图

3 工程概况

3.1 建设内容

3.1.1 项目基本情况

- (1) 项目名称: 黑龙江省佳木斯市富锦市一热源迁建项目
- (2) 建设单位: 富锦市易普热力有限公司
- (3) 建设地点: 富锦市城区的东北部吉利新村北侧
- (4) 建设性质:新建
- (5)建设规模:新建 2 台 116MW 燃煤热水锅炉及其配套设施,除尘、脱硫、脱硝等环保设施,项目建成后总供热面积达 490 万平方米。
- (6) 劳动定员及生产天数:本项目劳动定员 60人,年运行 184d(4416h),全部为采暖期。
- (7)项目投资及资金筹措:项目总投资 20458.70 万元,其中 60%为地方政府专项债资金,40%为建设单位自筹。
 - (8) 建设期: 2025年4月~2026年10月。
 - (9) 项目占地面积:项目占地面积为80000m²。

3.1.2 项目工程内容

本项目新建 2 台 116MW 燃煤热水锅炉及其配套设施,除尘、脱硫、脱硝等环保设施,烟气污染物的环保排放标准达到超低排放标准,实现清洁取暖。项目总建筑面积 7643.76m²,建设内容主要为锅炉间、煤仓间、脱硝间、破碎楼及输煤栈桥、泵房、综合办公楼、地磅房、门房等建筑物和储煤场、钢灰仓、钢渣库、储水池及氨水罐等构筑物。供热管网、换热站等供热设施和厂外给排水管线均由政府投资建设,不在本次评价范围内。

本项目具体工程组成见表 3-1-1, 主要建构筑物见表 3-1-2, 主要设备见表 3-1-3。

表 3-2-1 本项目工程内容一览表

		· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·	
	项目名称	建设内容	备注
	锅炉间	建筑面积 1141.88m ² ,高 43m,安装 2 台 116MW 循环流化床 锅炉	新建
-	煤仓间	建筑面积 2293.00m², 高 26.5m, 安装 2 座原煤仓, 容积均为 230m³, 直径为 8.4m, 高 8m	新建
主体工	引风机房	共 2 座构筑物,占地面积为 229.60m²,高 12m,用于安装除尘风机	新建
工 程	输煤栈桥	共 2 座,其中 1#栈桥建筑面积 554.84m²、2#栈桥建筑面积 475.08m²	新建
	破碎楼	位于 1#栈桥和 2#栈桥中间,建筑面积 968.75m², 高 23.9m, 用于安装碎煤机和筛分机	新建
	脱硝间	建筑面积 192.90m², 高 8m, 用于安装脱硝设备	新建
	综合办公楼	建筑面积 1348.50m²,高 13.2m,包括办公区、食堂及倒班宿舍,食堂设置 6 个灶头,60 个餐位	新建
辅助工	储水池及泵 房	建筑面积 561.68m²,高 3m,其中地下设置 2座 500m³ 蓄水池,地上设置锅炉用化学水处理装置及给水设备,水处理工艺为:江水→蓄水池→生水泵→活性炭过滤→保安过滤→水泵→离子交换→除盐水箱→除盐水泵→锅炉间,处理能力为 50t/h	新建
程	消防水池	厂区设置1座1000m³地下消防水池	
	地磅房	建筑面积 39.21m²,高 7.3m	新建
	门房	厂区设物流和人流两处门房,建筑面积分别为 27.44m ² 、40.48m ²	新建
	储煤场	厂区设置 1 处封闭煤场,占地面积为 26761.44m²,储煤量可达到 20 万 t,能够满足 1 个供暖期的燃煤储存需求	新建
	钢渣仓	厂区设置 1 座全封闭钢渣仓,占地面积 50.14m²,直径为 8m,高 25m,容积为 500m³,储存量为 1000t	新建
储	钢灰库	厂区设 1 座全封闭钢灰库,占地面积 50.14m ² ,直径为 8m,高 25m,容积为 500m ³ ,储存量为 1000t	新建
运 工	石灰石粉仓	厂区设置 1 座全封闭储仓,占地面积 25m²,直径为 4m,高 25m, 容积为 250m³,储存量为 500t	
程	氨站	在脱硝间外东侧设置 1 处氨站,安装 2 座 35m³ 氨水储罐,1 用 1 备,其中备用罐为应急储罐,氨水浓度为 20%,最大储存量为 21t	新建
	危废贮存库	位于综合办公楼一层,面积约为 40m²,危废储存能力约为 5t	新建
	一般固废贮 存库	位于综合办公楼一层,面积约为 40m², 一般固废储存能力约 为 40t	新建
	给水	生活用水由市政供水管网供给,生产用水依托东方热电厂取水口从松花江取水。	依托
用 工	排水	本项目生产废水与生活污水经各自管道统一从厂区总排口排 入市政污水管网,经富锦市污水处理厂处理达标后排入松花江	新建
程	供热	本项目冬季采暖由本项目热水锅炉提供	新建
	供电	本项目供电由国家电网提供	新建
环但	废锅除尘气炉	2 台锅炉除尘器全部采用高效布袋除尘器,除尘效率可达 99.97%	新建
保工	治烟脱硫	采用炉内干法脱硫,脱硫剂为石灰石粉,设计脱硫效率可达 95%	新建
程	理 气 脱硝	采用低氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝技术,2台锅炉公用1套	新建

	工			SNCR 脱硝装置及药剂储存系统,每台锅炉尾部安装 SCR 脱硝	
	程			反应器,以尿素作为还原剂,脱硝效率可达87.5%	
			烟囱	处理后锅炉烟气通过 1 根 99m 高烟囱排放,烟囱出口内径 3m。	新建
			在线 监测	在锅炉烟囱设置1套烟气在线监测系统,并与佳木斯市生态环境局监控中心联网	新建
		沒	E组织 E气防 计措施	燃煤采用封闭煤场储存,定期洒水加湿;锅炉炉渣和粉煤灰采用全封闭钢渣库和钢灰仓储存,仓顶通风口安装布袋除尘器;碎煤机和筛分机安装在全封闭破碎楼内,设备封闭并配备布袋除尘器;粉质物料和氨水采用密闭罐车运输,其他物料运输车辆运输过程加盖苫布;输煤栈桥和炉渣输送皮带全封闭,落料点上方设置水喷淋装置;钢渣仓、钢灰库和石灰石粉仓仓顶均安装布袋除尘器	新建
		食	(堂油 烟	食堂油烟采用集气罩收集后经油烟净化器(处理效率 85%)处理后通过专用烟道排放	新建
	废	水消	治理措	车间设备清洗废水全部回用于除渣过程和储煤场加湿,软化废水、锅炉排污水优先回用至储煤场及输煤系统加湿,剩余部分与生活污水(含油水分离后的食堂含油废水)经各自管道排入市政污水管网,经富锦市污水处理厂处理达标后排入松花江	新建
	噪	声的旅	方治措 医	选用低噪声设备;设备采取基础减振、加装消声器;厂房隔声等	新建
	固废处置措施			锅炉炉渣和粉煤灰采用全封闭钢渣仓和钢灰库储存,定期作为 建筑材料外售;废布袋、废离子交换树脂暂存于一般固废贮存 库内,定期作为废旧资源外售;生活垃圾统一由市政部门处理; 废矿物油、化验废液采用密闭容器暂存于危废贮存库内,定期 交有资质单位处理;废催化剂产生后由供应商回收再生,不在 厂区贮存;餐厨废弃物(含废油脂)交由有资质单位处置	新建
				危废贮存库内地面按照《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)要求进行表面防渗,可采用抗渗混凝土、高密度聚乙烯膜、钠基膨润土防水毯或其他防渗性能等效的材料,渗透系数≤10 ⁻¹⁰ cm/s;储煤场根据《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》(GB18599-2020)可采用天然基础层、改性压实粘土类衬层或具有同等以上隔水效力的其他材料防渗衬层作为防渗衬层,渗透系数≤10 ⁻⁵ cm/s 且厚度不小于 0.75m可采用天然基础层、改性压实粘土类衬层或具有同等以上隔水效力的其他材料防渗衬层作为防渗衬层,渗透系数≤10 ⁻⁵ cm/s 且厚度不小于 0.75m。储煤场四周设置截流沟,防止厂区雨水进入储煤场。	
	生	. 态係	R护措 E	厂区绿化面积 16000m², 绿化系数 25%。	新建
	凤		方范措	危废贮存库内储存装置周围设置 0.5m 高围堰,围堰容积不小于 2m³; 氨站配建 1座 35m³ 应急储罐,在储罐周围设置 1m 高围堰,围堰面积为 35m²,围堰内部采取防渗涂料,并安装应急水喷淋装置和有毒有害气体报警装置;制定突发环境事件应急预案并备案。	新建
	其	他的 就	5渗措 医	厂房及厂区道路均采用水泥硬化地面。	新建

—————————————————————————————————————						
序号	设备名称	型号及规格	单位	数量		
1	热水锅炉	QFC116-1.6/130/70-M	台	2		
2	一次风机		台	2		
3	二次风机		台	2		
4	引风机		台	2		
5	罗茨风机		台	6		
6	滚筒冷渣机	循环水量 Q=15t/h	台	3		
7	称重给煤机	输送量: Q=0~20t/h	台	8		
8	定期排污扩容器	V=7.5m ³	台	1		
9	循环水泵	流量 2000m³/h	台	3		
10	补水泵	Q=50m ³ /h	台	2		
12	往复式给煤机	出力 150t/h	台	4		
13	带式输送机	B=800mm	台	6		
14	电磁除铁器		台	4		
15	一级滚筒筛	出力 300t/h	台	2		
16	二级滚筒筛	出力 200t/h	台	2		
17	破碎机	出力 200t/h	台	2		
18	原煤仓	250m ³	台	2		
19	螺杆油泵	流量 3.5m³/h	台	2		
20	钢渣仓	V=500m ³	台	1		
21	除渣皮带	B=700mm	台	2		
22	钢灰库	V=500m ³	台	1		
23	气力除灰系统	/	套	1		
24	机械通风冷却塔	循环水量 Q=50t/h	台	1		
25	软化水制水装置	Q=50t/h	套	1		
26	螺杆空压机组	/	套	3		

表 3-1-3 主要设备一览表

3.1.3 锅炉运行方式

本项目投产后,采暖期初期、末期,运行1台116MW 热水锅炉,严寒期运行2台116MW 热水锅炉。本项目锅炉的选型参数如下:

锅炉型式:循环流化床高温热水锅炉

锅炉型号: QFC116-1.6/130/70-M

额定供热量: 116MW

工作压力: 1.6MPa

供回水温度: 130/70°C

排烟温度: 130℃

循环水量: 1652th

锅炉热效率: 91.5%

锅炉点火方式:床下油点火

3.1.5 项目技术经济指标

根据现状供热情况的了解,同时考虑富锦市气象资料以及本项目实施后改造情况等,综合热指标取 45w/m²,设计最大采暖热负荷 220.5MW。本项目具体技术经济指标见表 3-1-4。

序号	项目	单位	数值
1	供热面积	10^4m^2	490
1.1	现有实际供热面积	10^4m^2	405
1.2	现有在网供热面积	10^4m^2	395
1.3	规划供热面积	10^4m^2	95
2	供热负荷	MW	220.5
2.1	现有供热负荷	MW	180
2.2	规划供热负荷	MW	42.75
3	年供热量	$10^6 \mathrm{GJ}$	2.35
4	年耗煤量	10 ⁴ t	14.13
5	年耗电量	10^4 kWh	891.5
6	年耗水量	10 ⁴ t	15.51
7	工程定员	人	60

表 3-1-4 主要技术经济指标表

3.1.6 燃料供应系统

3.1.6.1 燃料来源及运输

本项目燃煤选用黑龙江当地煤炭、燃煤采用汽车运输到厂内。

3.1.6.2 燃料消耗量及成分分析

本项目锅炉燃料消耗情况见表 3-1-5, 煤质分析结果见表 3-1-6, 煤质分析报告见附件。

表 3-1-5 本项目燃料消耗量

锅炉规格	小时满负荷消耗量(t/h)	日均消耗量(t/d)	牛耗重(t/a)
2×116MW	50.21	767.93	141300

表 3-1-6 本项目煤质分析结果

项目	符号	单位	煤质指标
全水分	Mar	%	8.2

收到基灰分	Aar	%	36.16
收到基碳	Car	%	46.55
收到基氢	Har	%	3.11
收到基氧	Oar	%	4.79
收到基硫	Sar	%	0.30
收到基氮	Nar	%	0.90
低位发热量	Qnet.ar	MJ/kg	18.18
煤中汞含量	$m_{ m Hgar}$	ug/g	0.024

3.1.6.3 燃料储存

本项目在厂区设置 1 处储煤场,占地面积 26761.44m²,储煤量 15 万吨,可以满足一个供暖期的煤炭需求。储煤场设装载机、推土机等设备,负责煤炭的堆放和倒运。

3.1.7 辅助材料

3.1.7.1 脱硫药剂

本项目烟气脱硫采用炉内干法脱硫,脱硫剂使用石灰石粉,配套建设 1 座 250m³ 石灰石粉仓。外购的石灰粉由密闭罐车运送进厂并气力输送至石灰石粉仓。石灰粉仓 位于锅炉间外北侧,石灰石粉年消耗量约为 9882t/a。

3.2.7.2 脱硝药剂

本项目烟气脱硝采用低氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝,脱硝还原剂为 20%氨水,在脱硝间外东侧设置 1 处氨站,采用 1 座 35m³ 储罐储存,并配置 1 座 35m³ 应急储罐, 氨水最大储存量为 21t。脱硝剂氨水采用罐车运输进厂,年消耗量约为 425t/a。

3.1.7.3 离子再生药剂

本项目锅炉软化水采用全自动钠离子交换装置供给,离子交换树脂需定期再生, 离子再生药剂为工业盐,主要成分为氯化钠,年消耗量约为 366t/a。

3.1.8 锅炉生产工艺

3.1.8.1 燃料上料系统

在储煤场设胶带输送机的受煤坑,受煤坑受煤斗下方设给煤机,将煤炭送到胶带输送机,将煤炭输送提升到破碎楼,由一级滚动筛后落入碎煤机,再通过二级滚动筛筛分后,煤块直接送回输煤胶带输送机,筛分后适合燃烧要求的煤炭通过胶带输送机提升至转运站,到锅炉主厂房前部的输煤间水平胶带输送机上,分别将煤炭输送到煤炭锅炉原煤仓上方,通过卸料器将煤炭卸到每台锅炉前部的原煤仓,原煤仓储煤量满

足每台锅炉 8 小时煤炭消耗量。输煤系统设电子皮带秤、二级永磁分离器等,输煤系统采用双路系统以满足锅炉运行的需要。水平胶带输送机、倾斜胶带输送机带宽均为 D800,输送能力 240t/h,破碎机出力 200th。

每台锅炉设置 1 个原煤仓,每个煤仓总容量 230m3,满足锅炉 8h 的储煤量。

每台炉前煤仓下设置 4 台称重式计量给煤机,炉前煤仓里的煤经称重式给煤机送至炉膛前部的 4 个给料口,与播料风、密封风混合后送入炉膛燃烧。进煤口压力比炉膛高,以防止热气体从炉内反吹。4 台给料装置的出力能够保证在 2 台给料机事故或停运检修时,仍能保证每台锅炉 100%额定负荷下运行。

3.1.8.2 点火系统

本项目锅炉采用#0 或#-10 轻柴油点火方式。本期设置 2 台螺杆油泵(含油箱)。锅炉点火为床下方式,设置 2 台床下点火器,采用轻柴油点火,各配置 1 支点火枪,每个油枪的耗油量最大约为 500kg/h。

项目启炉时燃油由供应商用罐车运至厂区与点火装置连接进行点火,厂区不设置储油罐。

3.1.8.3 送风系统

1、一次风系统

循环流化床锅炉的一次风可分为两部分:空气经过一次风空气预热器后被加热到152°C,一部分热空气进入炉膛底部风室,通过布置在布风板上的风帽使床料流化;另一部分热空气是提供给点火设置,该热空气点火成功后与第一部分热空气混合进入炉膛底部风室。一次风机入口设控制挡板调节并设流量测量装置,每台炉设1台一次风机。

2、二次风系统

二次风经过二次风空气预热器后,风温约 160℃,送入炉膛上部的二次风箱,用于补充燃烧空气,完成分级燃烧,增加床内扰动及炉的气流速度,保证床内良好的燃烧反应。每台炉设一台二次风机。

3、返料风系统

在循环流化床锅炉中, 返料风机起着十分关键的作用, 必须保持物料连续、均匀

返回炉膛,同时保持分离器与炉间有一个合适的压差本系统每台炉设3台返料风机(两用一备)。

3.1.8.4 热力系统

1、供热系统

热源——零级热网——隔压站——一级热网——热力站——二级热网——热用户。

2、热源工程及零级热网供热参数

压力 1.6MPa, 供回水温度 120/60℃。

隔压站及一级热网供热参数:压力 1.6MPa,供回水温度 90/50℃。

热力站及二级热网供热参数:压力 1.0MPa,供回水温度 60/40℃。

3、热源热力系统

零级热网回水回到热源后经过除污器去除杂质,进入循环水泵加压,然后进入热水锅炉加热,加热后的高温水送入零级热网向隔压站供热。补水采用软化除氧水,设全自动软化水设备、全自动除氧设备,采用补水泵补水、定压。

循环水泵选择 3 台,对应 1 台 116MW 热水锅炉运行选择 1 台循环水泵,对应 2 台 116MW 热水锅炉运行选择 2 台,备用 1 台。循环水泵变频调速,以适应各个阶段不同热水锅炉运行方式的需要。

补水泵选择2台,作为热网定压、打压、充水使用,1运1备,变频调速。

3.1.8.5 烟气排放

本项目锅炉采用低氮燃烧技术,烟气经炉内干法脱硫(脱硫效率 99.5%)、SNCR-SCR 联合脱硝(脱硝效率 87.5%)、布袋除尘器除尘(除尘效率 99.97%)处理后,2台116MW燃煤热水锅炉烟气经出口内径3m、高度99m烟囱排放。

3.2.8.6 除灰渣系统

除渣系统采用 3 台滚筒冷渣机,冷渣后的渣通过耐高温胶带输送机机输送到主厂 房西侧厂房外转运站,再通过卷筒式胶带输送机输送到主厂房北侧的全封闭钢渣仓储 存。

除灰系统布袋除尘器积灰斗细灰通过气力输送系统送到全封闭钢灰库储存。

3.2.8.7 冷却水系统

在储水池及泵房旁设一座机械通风冷却塔,将空冷器冷却水、冷油器冷却水、辅机冷却水、空压机站冷却水及冷渣冷却水循环使用。经冷却塔冷却后的水由循环水泵送至各冷却水用水点,升温后的水回到冷却塔冷却后循环使用,循环水量 50m³/h。

3.2.8.8 化学水处理系统

软化水装置采用全自动钠离子交换装置,出力 50t/h,设 1 台 50m³ 软化水箱,处理工艺如下:

江水→蓄水池→生水泵→活性炭过滤→保安过滤→水泵→离子交换→除盐水箱 →除盐水泵→主厂房。

3.1.9 公用工程及辅助工程

3.1.9.1 给水

1、水源

本项目生活用水水源为城市自来水,生产用水水源为地表水-松花江,水源取水口 依托东方热电取水口,取水权通过与东方热电交易获得。

2、给水系统

(1) 生活给水系统

从城镇自来水管网引给水管至厂区,给水管网距离本项目约 2km,给水方式采用 二次加压供水系统。

本项目劳动定员 60 人,厂区提供食宿,根据《黑龙江省用水定额》(DB23/T727-2021),职工办公用水量参考农村地区用水定额值按 80L/(人•日)计算,生活用水量为 4.8t/d。

(2) 工业给水系统

从松花江取水点经过水泵加压后通过管道输送到厂区 2×500m³ 储水池,经过沉淀后通过生产加压泵加压后进行生产用水供给。本项目生产用水主要为热力系统补水、冷却系统补水、厂房清洁用水和厂区降尘加湿用水。

①热力系统补水

根据采暖热负荷计算热力系统循环水量 3330t/h, 零级热网补水量按照循环水量

1%考虑, 补水量为 33.3t/h。根据可研报告, 全年耗水量约为 11.38 万 t, 平均 618.48t/d。

②冷却系统补水

本项目除渣系统设置 3 台滚筒冷渣机, 2 用 1 备,每台循环水量为 15t/h。冷却介质采用新鲜水,冷却水采用机械通风冷却塔冷却后循环使用,冷却过程会产生一定损耗,每日补充水量按照循环水量 5%计算,则补充水量为 1.5t/d。

③厂房清洁用水

本项目厂房及设备运行期间需定期进行清洁,设计采用软水装置软化处理废水和锅炉排污水。清洗水量参照《建筑给水排水设计标准》(GB50015-2019)表 3.2.2 停车库地面冲洗水 2L/(m²•次),本项目清洁面积为 3627.78m²,每天清洗一次,则清洗用水量为 7.26t/d。

④厂区降尘加湿用水

本项目储煤场、输煤栈桥和除渣过程需要定期洒水加湿以降低粉尘产生量,加湿用水量参照《建筑给水排水设计标准》(GB50015-2019)中小区道路、广场的浇洒最高日用水定额,取 2L/(m²•d)。本项目输煤栈桥、储煤场、除渣输送系统总面积约为 27811m²,则加湿用水量为 55.62t/d。

3.1.9.2 排水

1、生产废水

本项目生产废水主要为软化处理废水、锅炉排污水、厂房清洗废水。

①软化处理废水+锅炉排污水

本项目锅炉用水由化学水处理车间的软水处理装置提供,为保证软水装置处理效果,需要定期对软水装置进行反冲洗,因此会产生一定量软化处理废水。同时,锅炉运行过程中为确保锅炉运行效率,需定期排放一些污水。

根据《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》中锅炉产排污量核算系数手册产污系数表,锅外水处理软化处理废水+锅炉排污水工业废水量为 0.605 吨/吨原料。本项目燃煤消耗量为 141300t/a,则软化处理废水+锅炉排污水量为 85486.5t/a,平均 464.6t/d。

软化处理废水与排污水产生后均排至锅炉排污降温池,然后通过管道回用于厂房

清洗及厂区降尘加湿。

②厂房清洗废水

厂房清洗废水产生量按照用水量 90%计算,则废水产生量为 6.53t/d。

本项目厂房清洗废水全部回用于储煤场加湿,软化处理废水和锅炉排污水优先回用至储煤场、输煤栈桥和除渣过程加湿,剩余部分通过工业废水管道统一从厂区总排口排入市政污水管网,经富锦市污水处理厂处理达标后排入松花江。

2、生活污水

生活污水排放量按照用水量80%计算,则生活污水排放量为3.84t/d。

生活污水通过生活污水管道排入市政污水管网,由污水管网排入富锦市污水处理 厂处理,经污水处理厂处理达标后排入松花江。

项目水平衡图见图 3-2-1。

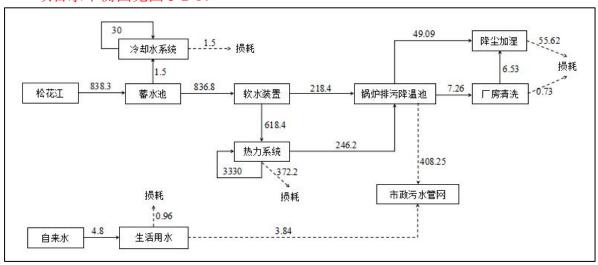


图 3-1-1 本项目水量平衡图(单位: t/d)

根据水平衡可知,本项目总用水量为843.1t/d(其中地表水838.3t/d、自来水4.8t/d), 废水排放量为412.09t/d(其中生产废水408.25t/d,生活污水3.84t/d)。

3.1.9.3 电气系统

本项目为二级用电负荷,采用市政供给两路 10KV 电源作为工作电源,电缆直埋入户。总装机容量 6900KW,运行容量 6186.29KW。

本项目锅炉岛配置两台 10/0.4kV 变压器。在变电所设置计量和补偿。10KV 和 0.4KV 电源由变电所高低压配电室高低压配电柜经电缆引至各用电点位。电压为

10KV、380/220V, 10KV 供电电源的接地型式为不接地系统, 380/220V 供电电源的接地型式为 TN-S 系统。

3.1.9.4 消防系统

本项目全厂最大建筑物为主厂房,故消防给水系统瞬时所需最大消防水量是主厂房消防用水。根据《消防给水及消火栓系统技术规范》(GB50794-2014)确定本项目消防用水量为648m³。

本项目在厂区内设置 1 座 1000m³ 消防水池,用以消防及生产用水的储存与加压。由消防水泵房接出两条 DN250 的给水管,在主厂房室内外、储煤场等周围形成环状消防管网。在锅炉间的底层、运转层、锅炉下部等地设室内消火栓。

3.1.9.5 空压系统

本项目在脱硝内间设置 3 套螺杆空压机组。空压机参数为:排气压力 0.85MPa,单台排气量为 25Nm³/min。每台空压机配置一台相同容量的低露点组合式干燥机。压缩空气首先汇到压缩空气总管中,然后进入储气罐,经过上述处理后,压缩空气分别分配到除尘器喷吹储气罐、供气力除灰系统、除尘器喷吹系统和仪表系统用气。

3.1.10 总平面布置

根据厂址的现状,热源厂厂区总平面布置考虑到厂区基本为梯形的特点,整个厂区分为五个功能区域,第一个为主生产区,位于整个厂区的中南部,主要布置主厂房及输煤间、引风机除尘脱硫、除渣、除灰、输煤、烟囱等;第二个为辅助生产区,位于厂区西南部,主要布置生消水池、生消泵房、综合楼等;第三个为储煤区,位于厂区东部,主要布置储煤设施、受煤间等;第四个为储渣区,位于厂区西北部,主要布置临时渣场、出渣间等;第五个为厂前区,位于主厂房南侧,主要布置园林及停车场等。

厂区设置两个出入口,其中一个出入口位于厂区的西南侧,为人流通道。另一个出入口在厂区东南侧,为物流通道。

热源厂区域内的周边及建筑物四周还设有绿化带,以美化环境,减少污染。 本工程建筑单体布局及主要出入口方向详见厂区总平面图。

3.1.11 劳动人员及工作制度

本项目劳动定员60人,年工作天数184天,每天24小时连续运行。

3.2 施工期影响因素分析

3.2.1 施工期工艺流程

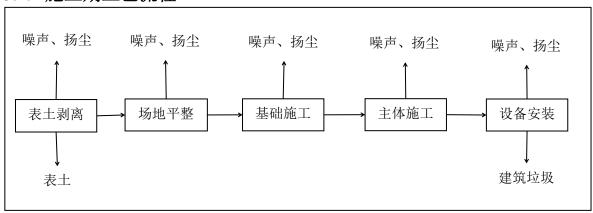


图 3-2-1 施工期工艺流程及排污节点图

3.2.2 施工期污染因素

3.2.2.1 废气

本项目建设期间对环境空气产生的影响主要体现在以下几个方面:施工作业面和 地面运输产生的扬尘;现场土方挖掘、现场堆放的回填土以及散放物料如水泥、石灰、 砂子等散装物料装卸、堆放的扬尘;推土机、挖掘机及交通工具释放的尾气。施工扬 尘会造成局部地段降尘量增多,对施工现场周围的大气环境会产生一定的影响,但这 种污染是的、短期的,工程竣工后这种影响就会消失。

3.2.2.2 废水

施工期水环境的主要污染源为地面建筑物施工过程中产生的施工废水和生活污水。施工期施工废水主要为砂砾料及设备冲洗废水,主要污染物为 SS。施工期生活污水主要是施工人员日常活动用水,主要污染物为 SS、COD 及氨氮。

3.2.2.3 噪声

工程施工过程中噪声污染源主要为施工机械噪声及运输车辆运送建筑材料等产生的交通瞬时噪声。工程施工时会用到混凝土搅拌机、推土机、载重汽车等施工车辆及用具,据类比监测,施工设备噪声值可达到80dB(A)~95dB(A)。

3.2.2.4 固废

项目建设过程中产生的固体废物主要是开挖的土方、地面建筑物施工过程中产生的建筑垃圾及施工人员产生的少量生活垃圾等。

3.2.2.5 生态环境

本项目位于富锦市国土空间规划范围内的建设用地,施工范围与占地范围一致, 占地范围内现状为农用地,无天然植被覆盖,施工区域内活动野生动物主要为田鼠、 麻雀等常见物种。施工期生态环境影响主要表现为工程施工扰动地貌。

3.3 运营期工程分析

3.3.1 运营期工艺流程简述

热源厂运行的主要生产工艺流程是将原煤送入锅炉中燃烧,把水加热,加热后的高温水送入零级热网向隔压站供热,将热网中水加热至一定温度后送至热用户。锅炉产生的烟气经脱硝、脱硫、除尘后,采用高烟囱排放;炉渣和除尘器除下来的粉煤灰分别贮存在全封闭的钢渣仓和钢灰库中,作为建筑材料外售;生产过程中产生的废水优先回收重复利用,剩余部分排入市政污水管网。本项目工艺流程见图 3-3-1。

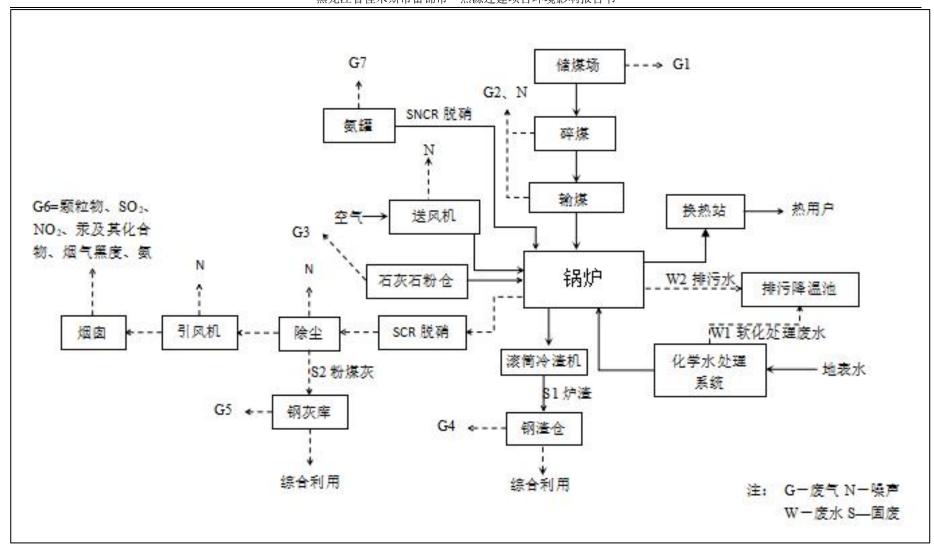


图 3-3-1 本项目生产工艺流程图(含排污节点)

3.3.2 主要污染环节及污染物分析

1、废气

本项目燃料采用封闭煤场贮存,物料在装卸、转运及贮存过程中会产生一定量扬尘,主要污染物为颗粒物;锅炉燃料燃烧过程中会有大量烟气产生,主要污染物为颗粒物、二氧化硫、氮氧化物、汞及其化合物、烟气黑度;脱硝系统使用 20%氨水作为脱硝剂,因此会有少量脱硝过程中产生的氨气通过烟囱出口逃逸,同时氨水采用储罐贮存,因此贮存过程中也会有少量氨气通过罐顶呼吸阀排出,主要污染物为氨;脱硫系统原料石灰石粉采用全封闭筒仓贮存,筒仓进料时采用气力输送,会产生大量粉尘,主要污染物为颗粒物,出料时采用密闭绞龙输送,不会产生废气;粉煤灰及炉渣采用全封闭钢灰库和钢渣仓贮存,转运及贮存过程中会产生一定量含尘,主要污染物为颗粒物。此外,食堂烹饪过程中还会产生一定量油烟。

2、废水

本项目除渣过程滚筒冷渣机夹层冷却用水循环使用,降尘加湿用水全部损耗,厂房清洗废水全部回用于储煤场加湿,软化处理废水和锅炉排污水排入排污降温池后优先回用,剩余部分排入市政污水管网。根据前文水平衡分析图可知,本项目外排生产废水主要为软化处理废水和锅炉排污水,主要因子为COD和溶解性总固体(全盐量),由于溶解性总固体不属于污染物,因此本次评价选取COD作为生产废水评价因子。

3、噪声

空压机、风机和水泵等设备运行时会产生持续性噪声,锅炉启动及事故排气时可 能产生偶发性噪声。

4、固体废物

软水处理装置需定期更换离子交换树脂,因此会产生一定量废离子交换树脂,根据《固体废物分类与代码目录》属于SW59其他工业固体废物非特定行业中900-008-S59工业生产活动中产生的活性炭、氧化铝、硅胶、树脂等废吸附剂。

化验室化验过程中会产生少量化验废液,根据《国家危险废物名录(2021年版)》属于 HW49 其他废物非特定行业中 900-047-49 生产、研究、开发、教学、环境检测(监测)活动中,化学和生物实验室(不包含感染性医学实验室及医疗机构化验室)产生

的含氰、氟、重金属无机废液及无机废液处理产生的残渣、残液。

设备检修及保养过程中会产生一定量废矿物油,根据《国家危险废物名录(2021年版)》属于 HW08 废矿物油与含矿物油废物非特定行业中 900-214-08 车辆、轮船及其它机械维修过程中产生的废发动机油、制动器油、自动变速器油、齿轮油等废润滑油。

锅炉燃料燃烧过程中会产生大量炉渣,根据《固体废物分类与代码目录》属于 SW03 炉渣非特定行业中 900-001-S03 煤炭燃烧产生的炉渣。

锅炉烟气采用布袋除尘器除尘过程中,除尘器会收集大量粉煤灰,根据《固体废物分类与代码目录》属于 SW02 粉煤灰非特定行业中 900-001-S02 从燃煤过程产生的烟气中收捕下来的细微固体颗粒物,不包括从燃煤设施炉膛排出的灰渣。主要来自电力、热力的生产和供应业和其他使用燃煤设施的行业,又称飞灰或烟道灰。

本项目采用 SNCR-SCR 联合脱硝(尿素),会产生废催化剂,根据《国家危险废物名录(2021 年版)》属于 HW50 废催化剂环境治理业中 772-007-50 烟气脱硝过程中产生的废钒钛系催化剂。

本项目离子再生药剂盐采用塑料编织袋包装入厂,因此在人工拆包过程会产生一定量废包装物,根据《固体废物分类与代码目录》属于 SW17 可再生类废物非特定行业中 900-003-S17 工业生产活动中产生的塑料废弃边角料、废弃塑料包装等废物。

3.3.3 运营期污染物源强分析

3.3.3.1 废气污染物源强

SO₂、NOx、烟尘、汞及其化合物源强核算根据《污染源源强核算技术指南 锅炉》 (HJ991-2018) 中的物料衡算法。

- (1)锅炉烟气
- ①烟气量计算

理论空气量计算公式如下:

$$V_0 = 0.0889 (C_{qq} + 0.375S_{qq}) + 0.265H_{qq} - 0.0333O_{qq}$$

式中: V_0 —理论空气量, m^3/kg ;

Car—收到基碳的质量分数, %: 根据燃料检测报告取 46.55。

Sar—收到基硫的质量分数, %; 根据燃料检测报告取 0.30;

Har—收到基氢的质量分数,%;根据燃料检测报告取 3.11;

Oar—收到基氧的质量分数, %: 根据燃料检测报告取 4.79:

经计算,理论空气量 V_0 为 4.81 m³/kg。

烟气排放量计算公式如下:

$$V_{RO_2} = V_{CO_2} + V_{SO_2} = 1.866 \times \frac{C_{ar} + 0.375 S_{ar}}{100}$$

$$V_{\rm N_2} = 0.79 V_0 + 0.8 \times \frac{N_{ar}}{100}$$

$$V_g = V_{\text{RO}_2} + V_{\text{N}_2} + (\alpha - 1)V_0$$

$$V_{\text{H},0} = 0.111 H_{ar} + 0.0124 M_{ar} + 0.0161 V_0 + 1.24 G_{wh}$$

$$V_{5} = V_{g} + V_{H_{2}O} + 0.0161 \times (\alpha - 1)V_{0}$$

式中: V_{RO2} —烟气中二氧化碳 (V_{CO2}) 和二氧化硫 (V_{SO2}) 容积之和, m^3/kg ;

Car—收到基碳的质量分数, %; 根据燃料检测报告取 46.55。

S_{ar}—收到基硫的质量分数,%;根据燃料检测报告取 0.30;

 V_{N2} —烟气中氮气量, m^3/kg ;

Nar—收到基氮的质量分数, %: 根据燃料检测报告取 0.90。

 V_0 —理论空气量, m^3/kg ;

 V_{g} —干烟气排放量, m^{3}/kg ;

α—过量空气系数,燃料燃烧时实际空气供给量与理论空气需要量之比值,燃煤锅炉为 1.75,对应基准氧含量为 9%,本次评价取值为 1.75。

 V_{H2O} —烟气中水蒸气量, m^3/kg ;

Har—收到基氢的质量分数,%;根据燃料检测报告取 3.11。

Mar—收到基水分的质量分数, %, 根据燃料检测报告取 8.2。

 G_{wh} —雾化燃油时消耗的蒸汽量,kg/kg; 本次评价取 0。

Vs—湿烟气排放量, m³/kg。

经计算, V_g=8.29m³/kg, V_s=8.87m³/kg。

根据锅炉运行方案,本次评价污染物源强按照严寒期2台116MW锅炉全部满负

荷运行进行计算,则小时最大燃煤消耗量为 50.21t/h。通过计算,本项目烟气量为 445362.7m³/h。

②颗粒物(烟尘)排放量:

计算公式:

$$E_{A} = \frac{R \times \frac{A_{ar}}{100} \times \frac{d_{fh}}{100} \times \left(1 - \frac{\eta_{c}}{100}\right)}{1 - \frac{C_{fh}}{100}}$$

式中: EA—核算时段内颗粒物(烟尘)排放量, t;

R—核算时段内锅炉燃料消耗量, t, 取 50.21t/h;

Aar—收到基灰分的质量分数, %, 取 37.88;

d_{fh}—锅炉烟气带出的飞灰份额,%,本项目锅炉炉型为往复炉排炉和链条炉排炉,根据《污染源源强核算技术指南锅炉》(HJ991-2018)附录 B表 B.2 取 50;

 η_{c} —综合除尘效率,%,取 99.97;

C_{fh}—飞灰中的可燃物含量,%,根据 GB/T17954 本次评价取 11;

当流化床锅炉添加石灰石等脱硫剂时,入炉物料的灰分 A_{ar} 可用折算灰分表示, 折算公式如下:

$$A_{zs} = A_{ar} + 3.125 S_{ar} \times \left(m \times \left(\frac{100}{K_{CasCo_3}} - 0.44 \right) + \frac{0.8 \eta_{ls}}{100} \right)$$

式中: Azs—折算灰分的质量分数, %;

Aar—收到基灰分的质量分数,%,根据燃料检测报告取 36.16;

Sar—收到基硫的质量分数, %, 根据燃料检测报告取 0.3;

m—Ca/S 摩尔比, 取 1.6;

K_{CaCO3}—石灰石纯度,碳酸钙在石灰石中的质量份数,%,取 90;

nis—炉内脱硫效率, %, 取 95;

经计算, A_{zs}=37.88, 锅炉烟气颗粒物排放量为 3.20kg/h, 将年燃煤量 141300t/a 代入上述公式求得颗粒物年排放量为 9.02t/a。

③SO₂排放量:

SO₂ 计算公式:

$$E_{SO_2} = 2R \times \frac{S_{ar}}{100} \times \left(1 - \frac{q_4}{100}\right) \times \left(1 - \frac{\eta_s}{100}\right) \times K$$

式中: Eso2—核算时段内 SO2 排放量, t;

R—核算时段内锅炉燃料消耗量, t, 取 50.21:

Sar—收到基硫的质量分数, %, 根据燃料检测报告取 0.3;

q4—锅炉机械不完全燃烧热损失,%,本项目锅炉炉型为循环流化床炉,根据《污染源源强核算技术指南 锅炉》(HJ991-2018)附录 B 表 B.1 取 10;

η_s__脱硫效率, %, 取 95%;

K—燃料中的硫燃烧后氧化成二氧化硫的份额,量纲一的量,本项目锅炉炉型为循环硫化床炉,根据《污染源源强核算技术指南 锅炉》(HJ991-2018)附录 B表 B.3 取 0.75。

经计算,本项目 SO_2 排放量为 10.18kg/h,将年燃煤量 141300t/a 代入上述公式求得 SO_2 年排放量为 28.61t/a。

④NOx 排放量:

NOx 计算公式:

$$E_{\text{NO}x} = \rho_{\text{NO}x} \times Q \times \left(1 - \frac{\eta_{\text{NO}x}}{100}\right) \times 10^{-9}$$

式中: ENOX—核算时段内 NOx 排放量, t:

PNOx—锅炉炉膛出口氮氧化物质量浓度,mg/m³,采用锅炉生产商提供的 氮氧化物控制保证浓度值,取 400;

O—核算时段内标态干烟气排放量, m³, 取 416240.9m³;

ŋNOx___脱硝效率,%,本次评价取 87.5。

经计算,本项目 NOx 排放量为 20.81kg/h,年排放量为 58.57t/a。

⑤汞及其化合物排放量:

汞及其化合物计算公式:

$$E_{\rm Hg} = R \times m_{\rm Hgar} \times \left(1 - \frac{\eta_{\rm Hg}}{100}\right) \times 10^{-6}$$

式中: Eng-核算时段内汞及其化合物排放量(以汞计), t;

R—核算时段内锅炉燃料耗量, t, 取 50.21;

mH_{gar}—煤中汞含量, μg/g, 取 0.024;

ηнд—汞的协同脱除效率, %, 取 70。

经计算,本项目汞及其化合物排放量为 0.0004kg/h,将年燃煤量 141300t/a 代入上 述公式求得汞及其化合物年排放量为 0.001t/a。

⑥颗粒物 PM2.5 排放量

《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ2.2-2018)表 1 建设项目 $SO_2+NOx > 500t/a$,需要评价二次污染物评价因子 $PM_{2.5}$,本项目 $SO_2+NOx < 500t/a$ 所以只考虑一次 $PM_{2.5}$,根据《大气细颗粒物一次源排放清单编制技术指南(试行)》固定燃烧源中的各类燃煤排放源,除民用部门的煤炉以外,其它排放源的一次 $PM_{2.5}$ 产生系数可用下式计算:

$$EF_{PM2.5}=A_{ar}\times (1-ar)\times f_{PM2.5}$$

其中, Aar——为平均燃煤收到基灰分, 取 37.88;

ar——为灰分进入底灰的比例, 0.44, 根据《大气细颗粒物一次源排放清单编制技术指南》表 4 中流化床炉确定;

 $f_{PM2.5}$ ——为排放源产生的总颗粒物中 $PM_{2.5}$ 所占比例,0.07,根据《大气细颗粒物一次源排放清单编制技术指南(试行)》表 4 中流化床炉确定;

 $EF_{PM2.5}$ ——为一次 $PM_{2.5}$ 的产生系数,g/kg-燃料。

经计算 EFPM2.5 等于 1.48。

本项目袋式除尘去除效率为 99.97%, 因此满负荷工况下 PM_{2.5}排放量为 0.02kg/h。 ⑦氨逃逸

参照《火电厂氮氧化物防治技术政策》(环发[2010]10号)及《火电厂烟气脱硝工程技术规范选择性催化还原法》(HJ562-2010)要求,脱硝系统氨逃逸浓度应控制在2.5mg/m³以下,本次评价按氨逃逸质量浓度为2.5mg/m³,经计算锅炉烟气中NH3

排放量为 1.11kgh。

	项目		单位	2×116MW
		烟囱方式	/	烟囱
	烟囱	几何高度	m	99
		出口内径	m	3.0
炒	然煤量	锅炉小时燃煤量	t/h	50.21
.km/=	+1F->-F-4 D VII	湿烟气量	m³/s	123.71
烟气	排放状况	空气过剩系数	/	1.75
烟囱	出口参数	烟气温度	°C	80
		排放浓度	mg/m ³	22.86
	SO ₂	排放量	kg/h	10.18
			t/a	28.61
		排放浓度	mg/m ³	46.73
	NOx	排放量	kg/h	20.81
		14.以里	t/a	58.57
	PM ₁₀	排放浓度	mg/m ³	7.14
大气		排放量	kg/h	3.18
污染物			t/a	8.96
排放	PM _{2.5}	排放浓度	mg/m ³	0.04
状况		排放量	kg/h	0.02
			t/a	0.06
		排放浓度	mg/m ³	8.98×10^{-4}
	汞及其化合物	排放量	kg/h	0.0004
			t/a	0.001
	NH ₃	排放浓度	mg/m ³	2.50
		排放量	kg/h	1.11
		川从里	t/a	4.90

表 3-3-1 本项目锅炉烟气污染源排放一览表

3、无组织废气源强计算

(1) 储煤场粉尘

根据《扬尘源颗粒物排放清单编制技术指南(试行)》, 堆场的扬尘源排放量是 装卸、运输引起的扬尘与堆积存放期间风蚀扬尘的加和, 计算公式如下:

$$W_{Y} = \sum_{i=1}^{m} E_{h} \times G_{Yi} \times 10^{-3} + E_{w} \times A_{Y} \times 10^{-3}$$
 (1)

式中: 1) Wy 为堆场扬尘源中颗粒物总排放量, t/a。

- 2)E为堆场装卸运输过程的扬尘颗粒物排放系数,kg/t,其估算公式见(2)。
- 3) m 为每年料堆物料装卸总次数。取 3533。
- 4) Gn 为第 i 次装卸过程的物料装卸量, t。取 40。
- 5) E 为料堆受到风蚀作用的颗粒物排放系数, kg/m², 其估算公式见(3)。

6) Ar 为料堆表面积, m²。

装卸、运输物料过程扬尘排放系数的估算

$$E_h = k_i \times 0.0016 \times \frac{(\frac{u}{2.2})^{1.3}}{(\frac{M}{2})^{1.4}} \times (1 - \eta)$$
 (2)

- 1) E_h为堆场装卸扬尘的排放系数,kg/t。根据计算结果取 7.80×10⁻⁵。
- 2) k_i 为物料的粒度乘数,根据《扬尘源颗粒物排放清单编制技术指南(试行)》 表 10 装卸过程中产生的颗粒物粒度乘数,取 TSP0.74。
 - 3) u 为地面平均风速, m/s, 取富锦市多年平均风速 3.82。
- 4) M 为物料含水率,%,根据《扬尘源颗粒物排放清单编制技术指南(试行)》 表 11 各种行业堆场物料的含水率参考值,取 4.5。
- 5) η为污染控制技术对扬尘的去除效率,%,多种措施同时开展的,取控制效率最大值。根据《扬尘源颗粒物排放清单编制技术指南(试行)》表 12 堆场操作扬尘控制措施的控制效率:输送点位连续洒水操作 TSP 控制效率 74%,建筑料堆的三边用孔隙率 50%的围挡遮围 TSP 控制效率 90%,本项目储煤场为封闭煤场,并定期洒水加湿,因此本次评价η取 0.9。

堆场风蚀扬尘排放系数的计算方法

料堆表面遭受风扰动后引起颗粒物排放的排放系数可以用下式计算:

$$E_{w} = k_{i} \times \sum_{i=1}^{n} P_{i} \times (1 - \eta) \times 10^{-3}$$

$$P_{i} = \begin{cases} 58 \times (u^{*} - u_{t}^{*})^{2} + 25 \times (u^{*} - u_{t}^{*}); & (u^{*} > u_{t}^{*}) \\ 0 & ; & (u^{*} \leq u_{t}^{*}) \end{cases}$$

$$(4)$$

- 1) Ew为堆场风蚀扬尘的排放系数,kg/m²
- 2) k_i 为物料的粒度乘数, TSP 取 0.74。
- 3) n 为料堆每年受扰动的次数。

- 4) P_i 为第 i 次扰动中观测的最大风速的风蚀潜势, g/m², 通过公式(4) 求得。
- 5) η为污染控制技术对扬尘的去除效率,%。
- 6) u*为摩擦风速, m/s。计算方法见公式(5)。
- 7) u_t*为阈值摩擦风速,即起尘的临界摩擦风速,m/s。根据《扬尘源颗粒物排放清单编制技术指南(试行)》表 15 阈值摩擦风速参考值,煤堆取 1.02。

$$u^* = 0.4u(z)/ln\left(\frac{z}{z_0}\right) \qquad (z > z_0)$$

- 1) u(z)为地面风速, m/s。取富锦市多年平均风速 3.82。
- 2) z 为地面风速检测高度, m。本次评价取 10。
- 3) z₀ 为地面粗糙度, m, 城市取值 0.6, 郊区取值 0.2。本次评价取 0.2。
- 4) 0.4 为冯卡门常数, 无量纲。

根据上述公式计算得出 $u^*=0.39 < u_t^*$,因此 P_i 取 0, $E_w=0$,带入式(1)求得 $W_y=0.01t/a$ 。 综上,本项目储煤场颗粒物排放量为 0.01t/a,排放速率约为 0.002kg/h。

(2) 筒仓粉尘

本项目建设 1 座 250m³ 石灰石粉仓、1 座 500m³ 钢渣仓、1 座 500m³ 钢灰仓,均为圆形钢制封闭粉料储仓,上料过程中会产生一定量的含尘废气,项目在仓项出气口均设置布袋除尘器,产生的粉尘经布袋除尘器除尘后直接通过仓项排放,排放高度约为 25m。根据《逸散性工业粉尘控制技术》第二十二章混凝土分批搅拌厂的表 22-1: 贮仓排气的产生系数是 0.12kg/t(卸料),仓项布袋除尘器除尘效率为 99%。

本项目石灰粉均由封闭罐车运至厂区内,通过气力输送进入石灰粉仓储存,一辆罐车可运输 50t 物料,气力输送时间约为 1h,本项目石灰石粉仓年周转量为 9882t,则气力输送时间均为 198h。石灰石粉仓颗粒物产生量为 1.20t/a,经仓项单机布袋除尘器处理后,石灰石粉仓颗粒物排放量为 0.01t/a, 0.06kg/h。

本项目粉煤灰产生量为 47089.87t/a,每小时气力输送 50t,则气力输送时间约为 942h。钢灰库颗粒物产生量为 5.65t/a,经仓项单机布袋除尘器处理后,钢灰库颗粒物排放量为 0.06t/a, 0.06kg/h。

本项目炉渣产生量为61108.83t/a,采用卷筒式胶带输送机输送到钢渣仓,每小时

输送量为 30t/h,则年输送时间为 2034h。钢灰库颗粒物产生量为 7.33t/a,经仓顶单机布袋除尘器处理后,钢灰库颗粒物排放量为 0.07t/a, 0.03kg/h。

(3) 碎煤粉尘

本项目利用 1 台能力为 200th 的碎煤机进行燃煤粉碎,破碎楼为封闭车间。根据《逸散性工业粉尘控制技术》中煤炭破碎和筛选过程中,颗粒物排放系数取 0.08kg/t,本项目年燃煤量为 141300t,预计破碎楼颗粒物产生量为 11.30t/a,碎煤设备自带除尘器,除尘效率为 99%,处理后的粉尘在破碎楼内自然沉降无组织排放,厂房封闭抑尘效率取 90%,则破碎楼无组织颗粒物排放量为 0.01ta,排放速率为 0.01kg/h。

(4) 其余无组织粉尘

①输煤系统粉尘

本项目输煤栈桥采用全封闭布置,采用岩棉夹心复合彩钢板围护,皮带上方设有 喷淋水管用于燃料干燥时的加湿,因此输煤栈桥基本无粉尘外排,本次评价仅做定性 分析。

②原煤仓粉尘

本项目每台锅炉设置 1 座炉前原煤仓,煤仓位于密闭的室内,且定期在室内酒水 抑尘可有效防止煤尘飞扬。原煤仓粉尘无组织排放量较小,难以量化计算,因此,本 次评价仅做定性分析。

(5) 氨站无组织废气

本项目氨站设置 1 座 35m³ 氨水储罐,氨水贮存过程中会产生一定量无组织废气,污染因子为氨,源强根据《污染源源强核算技术指南 锅炉》(HJ991-2018)采用类比法进行核算。

源强类比大唐鸡西第二热电有限公司氨罐周围自行监测数据,该公司设置 2 座 80m³ 氨水储罐,根据 2022 年执行报告年报氨水储罐周围氨最大浓度为 0.25mg/m³,已低于《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 1 恶臭污染物厂界标准值 1.5mg/m³。本项目氨水贮存能力仅为该公司储存能力的 22%,因此同等气象条件下本项目无组织氨排放量远小于该公司。鸡西市年平均风速 3.4m/s,富锦市年平均风速 3.82m/s,本项目气象扩散条件优于鸡西市,因此氨储罐无组织排放氨厂界浓度能够满足《恶臭污

染物排放标准》(GB14554-93)表 1 恶臭污染物厂界标准值。

(6) 锅炉烟气非正常工况下排放

本项目锅炉烟气治理措施的脱硫效率为 95%,除尘效率为 99.97%,脱硝效率 87.50%。本次选取 1 台 116MW 锅炉考虑非正常工况: 1)布袋除尘器并联布置,滤袋破损,导致烟尘排放量增加; 2)点火启动、停炉熄火导致脱硝系统不能投运;低负荷运行或设备故障导致脱硫系统不能投运,脱硫效率均为 0; 3)点火启动、停炉熄火导致脱硝系统不能投运;低负荷运行或设备故障导致脱硝系统不能投运,脱硝效率均为 0,初始浓度为 400mg/m³。

计算方法如下:

①除尘器滤袋破损

烟尘排放量增加量计算公式:

$$\Delta M_A = \rho_d \times S \times v$$

式中: ΔM_A ——滤袋破损后增加的烟尘排放量, g/s;

ρd——原烟气含尘质量浓度, g/m³, 取 24;

S——滤袋破口面积, m^2 ,破裂口直径 0.2m(厂家提供经验值),破口面积 $0.0314m^2$:

v——滤袋破洞处烟气流速,m/s,一般为 20~30m/s,本次评价取 30。

本项目原烟气含尘浓度为 24g/m³,则滤袋破损后烟尘排放增加量为 8.63g/s (31.07kg/h),则滤袋破损后烟尘排放量为 34.27kg/h,排放浓度为 76.95mg/m³。

②脱硫设备故障造成脱硫药剂减少,降低脱硫效率

点火启动、停炉熄火导致脱硫喷药装置不能投运;低负荷运行或设备故障导致脱硫系统不能投运,脱硫效率均为0。

经计算非正常工况下 SO₂ 排放速率 203.60kg/h, 排放浓度 457.20mg/m³。

③脱硝系统不能投运

点火启动、停炉熄火导致脱硝系统不能投运;低负荷运行或设备故障导致脱硝系统不能投运,脱硝效率均为0,初始浓度为400mg/m³。计算排放量。

NOx 计算公式:
$$M_{NOx} = \frac{C_{NOx} \times V_g}{10^9} \left(1 - \frac{\eta_{NOx}}{100}\right)$$

式中: MNOx 排放量, t:

CNOx ——锅炉出口 NOx 浓度, mg/m³;

 V_g ——标态干烟气量, \mathbf{m}^3/\mathbf{s} ;

 η_{NOx} ——脱硝效率,0%。

经计算事故工况下 NOx 排放速率 166.48kg/h, 排放浓度为 400mg/m³。

排放速率 年发生 排放浓度 单次持续 污染源 非正常排放原因 污染物 (mg/m^3) (kg/h)时间/h 频次/次 除尘器滤袋破损 烟尘 76.95 34.27 1 1 锅炉烟囱 脱硫系统故障 457.20 203.60 SO_2 1 脱硝系统故障 400 166.48 1 1 NOx

表 3-3-2 锅炉烟气非正常工况废气排放表

3、食堂油烟

本项目食堂每天预计最大就餐为 60 人次,根据类比调查,人均食用油消耗量以 35g/人•餐计,本项目每日 3 餐,每餐 2h,则厨房消耗量为食用油 6.3kg/d,即 1.16t/a,炒菜时油烟挥发一般为用油量的 1%~3%,本环评取 2.83%,则油烟产生量为 0.18kg/d, 0.03t/a。本项目食堂油烟采用集气罩收集后经油烟净化器(设计风量 3000m³/h,处理效率 85%)处理后通过专用烟道排放,油烟产生浓度为 10mg/m³,排放浓度约为 1.5mg/m³。

表 3-3-3 本项目废气污染源源强核算表

					- AC -	, , , , , , , , , , , , , , , , , , ,		721 IN 7F1					
污				污染	哈物产生情况			污	染防治措	施			
染物类别	污染源	污染 物	核算 方法	废气量 (Nm³/h)	产生浓度 (mg/m³)	产生量 (kg/h)	工艺	效 率%	废气 量 (m³/h)	排放浓度 (mg/m³)	排放量 (kg/h)	排放 限值 (mg/m³)	排放 时间 (h)
		PM_{10}			23800	10600	布袋除尘器	99.97		7.14	3.18	10	
		PM _{2.5}			133.33	66.67	中农际主 台	99.91		0.04	0.02	10	
	锅炉烟囱	SO_2		445262	457.2	203.60	炉内干法脱硫	95.00	44526	22.86	10.18	35	
有 组	(正常工 况)	NOx	物料	445362. 7	400	166.48	SNCR+SCR 联 合脱硝	87.50	44536 2.7	46.73	20.81	50	4416
织		汞	衡算		2.99×10 ⁻³	0.001	协同去除	70		8.98×10 ⁻⁴	0.0004	0.05	
排		氨	法							2.5	1.11	/	
放	锅炉烟囱 (非正常	烟尘		445362.	23933.33	10666.67	除尘器滤袋破 损	99.68	44536	76.95	34.27	10	1
	工况)	SO_2		7	457.2	203.60	脱硫设备故障	0	2.7	457.20	203.60	35	1
	上 <i>切</i> じ)	NOx			400	166.48	脱硝设备故障	0		400	166.48	50	
无	储煤场		物料 衡算 法	/	/	0.02	封闭+洒水加湿	90	/	/	0.002		4416
组 织	破碎楼	颗粒 物		/	/	15.98	厂房封闭+布 袋除尘器	99.94	/	/	0.01	1 (厂界)	707
排	钢灰库	120	系数	/	/	6.00	布袋除尘器	99	/	/	0.06		942
放	钢渣仓		法	/	/	3.00	布袋除尘器	99	/	/	0.03		2034
	石灰石粉 仓			/	/	6.00	布袋除尘器	99	/	/	0.06		198
/	食堂	油烟	类比 法	3000	10	0.03	油烟净化器	85	3000	1.5	0.005	2.0	1104

3.3.3.2 废水污染物源强

1、生活污水

本项目生活污水(含油水分离后的食堂含油废水)排放量为 3.84t/d, 706.56t/a。根据《水工业工程设计手册-建筑和小区给排水》中"12.2.2 污水水量和水质"中给出的住宅、各类公共建筑污水水质平均浓度,并结合项目特点,生活污水中 COD 排放浓度取值 350mg/L, 氨氮排放浓度取值 35mg/L, BOD₅ 排放浓度取值 180mg/L, SS 排放浓度取值 200mg/L。

2、生产废水

本项目生产废水主要为软化处理废水、锅炉排污水、厂房清洗废水,其中软化处理废水与排污水产生后均排至锅炉排污降温池,然后通过管道回用于厂房清洗及厂区降尘加湿,加湿用水全部损耗;厂房清洗废水全部回用于储煤场加湿,不外排;剩余软化处理废水和锅炉排污水通过工业废水管道统一从厂区总排口排入市政污水管网,经富锦市污水处理厂处理达标后排入松花江,废水排放量为408.25t/d。

根据《污染源源强核算技术指南 锅炉》(HJ991-2018)废水源强优先采用类比法,其次采用排污系数法,由于未收集到与本项目规模相似企业软化处理废水监测数据,因此本次评价采用排污系数法核算源强。根据《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》中锅炉产排污量核算系数手册产污系数表,锅外水处理软化处理废水+锅炉排污水工业废水量为90克/吨原料。本项目燃煤消耗量为141300t/a,则COD产生量为12.72t/a。软化处理废水+锅炉排污水量为85486.5t/a,则COD平均排放浓度为148.76mg/L。

废水源强核算结果及相关参数见表 3-3-4。

3.3.3.3 噪声源强

根据《污染源源强核算技术指南 锅炉》(HJ991-2018)中附录 D 锅炉相关设备噪声源强参考值可知,本项目噪声污染源源强核算及相关参数见表 3-3-5。

表 3-3-4 本项目废水污染源源强核算结果及相关参数一览表

工序/			ŶŢ	5染物产生		治理措	施	污染物排放				
生产线	污染物	核算	产生废水	产生浓度/	产生量/	工艺	效率/%	核算	排放废水	排放浓度/	排放量/	时间
土)线		方法	量/ (m³/d)	(mg/L)	(kg/d)	1.4		方法	量/(m³/d)	(mg/L)	(kg/d)	/d
	pН			/	/		91.67			/	/	
员工生	COD	类比		350	1.34		99.13	 类比		350	1.34	
	BOD_5		3.84	180	0.69	/	99.40	法	3 8/1	180	0.69	184
活	SS	法		200	0.77		93.79			200	0.77	
	氨氮			35	0.13		98.18			35	0.13	
软水处 理、锅 炉排污	COD	类比 法	464.60	148.76	69.13	回用	/	类比 法	408.25	148.76	60.73	184

表 3-3-5 噪声污染源源强核算结果及相关参数(室内声源)

				声》	原源强		空间相	对位置(m)	正会出	室内边		7+1 /r/r H/m +-T-	7+1 ケケ A	知り 思士
序 号	建筑物 名称	声源名称	型号	声压级 dB(A)	距声源距 离(m)	声源控制措施	X	Y	Z	距室内 边界距 离(m)	界声级 (dB(A))	运行 时段	建筑物插 入损失 (dB(A))	度巩 [®] 声压级 dB(A)	が外噪声 建筑物外 距离(m)
1		1#一次风机		80			176.04	209.48	1	1	80			60	1
2		1#二次风机		80	吸风口外	厂房隔	184.78	214.22	1	1	80			60	1
3		2#一次风机		80	3m	声	173.05	207.73	1	1	80			60	1
4	锅炉间	2#二次风机		80			163.32	204.49	1	1	80			60	1
5	144 W JHJ	116MW 锅炉 排气口		100	排气口外	消声器、厂	170.31	199.75	40	3	90	0:	20	70	1
6		116MW 锅炉 排气口		100	2m	房隔声	182.78	205.73	40	3	90	: 00~23	20	70	1
7	引风机	1#引风机		80	罩壳外	厂房隔	167.56	254.65	1	1	80			60	1
8	房	2#引风机		80	1m	声	144.35	244.17	1	1	80			60	1
9	脱硝间	1#空压机	/	80	吸风口外	进风口	202.62	201.38	1	1	80			60	1
10	加心相目刊	2#空压机	/	80	1m	消声	200.54	205.75	1	1	80			60	1

黑龙江省佳木斯市富锦市一热源迁建项目环境影响报告书

11		3#空压机	/	80		器、厂 房隔声	198.66	210.12	1	1	80		60	1
12		1#循环水泵	/	75			172.8	177.29	1	1	75		55	1
12	煤仓间	2#循环水泵	/	75		隔声罩	176.54	178.78	1	1	75		55	1
14		3#循环水泵	/	75	设备外	隔戸草 売、厂	179.54	180.28	1	1	75		55	1
15	泵房	1#补水泵	/	75	1m	房隔声	139.61	178.28	1	1	75		55	1
16	水历	2#补水泵	/	75			136.37	176.04	1	1	75		55	1
17	破碎楼	破碎机	/	90			170.8	271.37	20	2	84		64	1

表 3-3-6 噪声污染源源强核算结果及相关参数一览表(室外声源)

序号	声源名称	规格/型号	2	它间相对位置		声源源强	声源控制	运行时段	
17.2	产源石 柳	观惛/至与	X	Y	Z	声压级/dB(A)	措施	色11 时权	
1	1#罗茨风机	/	167.81	222.7	1	80		6: 00~22: 00	
2	2#罗茨风机	/	169.81	223.7	1	80	减振	6: 00~22: 00	
3	3#罗茨风机	/	147.23	255.14	1	80	7)以7/区	6: 00~22: 00	
4	冷却塔	50m ³ /h	134.32	184.72	1	80		6: 00~22: 00	

3.3.3.4 固体废物源强

本项目产生的危险废物主要包括废矿物油、化验废液、废催化剂;一般工业 固废包括锅炉灰渣(包含粉煤灰)、废离子交换树脂、废布袋、废包装物;生活 垃圾。

1、锅炉灰渣

(1) 粉煤灰

根据锅炉烟气颗粒物排放量计算得出,本项目布袋除尘器收集的粉煤灰量为47089.87t/a。

(2) 炉渣

根据《污染源源强核算技术指南—锅炉》(HJ991-2018)采用物料衡算法进行核算,计算公式如下:

$$E_{hz} = R \times \left(\frac{A_{ar}}{100} + \frac{q_4 \times Q_{net, ar}}{100 \times 33870} \right)$$

Ehz——核算时段内炉渣产生量, t;

R——核算时段内锅炉燃料耗量, t, 取 141300t/a;

Aar——收到基灰分的质量分数,%;取 37.88。

q₄——锅炉机械不完全燃烧热损失,%;本项目锅炉炉型为循环流化床炉,根据《污染源源强核算技术指南 锅炉》(HJ991-2018)附录 B 表 B.1 取 10。

Q_{net, ar}——收到基低位发热量, KJ/kg。根据燃料检测报告中 Q_{net, ar} 为 18180KJ/kg。

经计算,本项目炉渣产生量为61108.83t/a。

综上,本项目灰渣产生量为 108198.70t/a。

2、废离子交换树脂

本项目软水处理装置离子交换树脂每年更换一次,废离子交换树脂产生量约为 2t/a,产生后暂存于一般固废贮存库内。

3、废布袋

根据设备厂家提供的资料,布袋除尘器中除尘布袋的使用年限约为5年,即每5年需要更换一次布袋除尘器中布袋,以取得更好的除尘效果,除尘器废布袋产生量约为2.5t/5a,产生后暂存于一般固废贮存库内。

4、废矿物油

本项目设备检修时会产生约1.5t/a的废矿物油,产生后暂存于危废贮存库内。

5、废催化剂

项目采用 SNCR-SCR 联合脱硝,SCR 脱硝阶段会产生废催化剂,本项目设计 SCR 脱硝催化剂用量 62m³,约为 30t,设计使用寿命为 5a,则本项目废催化剂产生量为 30t/5a,催化剂失效后由供应商负责更换并将废催化剂回收再生,不在厂区贮存。

6、化验废液

本项目运营期化验过程化验废液产生量约为 0.5t/a,产生后暂存于一般固废贮存库内。

7、废包装物

本项目工业盐每袋约 50kg, 年消耗量为 366t/a, 则每年废包装袋产生量为 400 个,约 0.73t/a。

8、生活垃圾

本项目劳动定员 60 人,生活垃圾产生量按每天 0.4kg/人,则生活垃圾量约为 4.39t/a。

9、餐厨废弃物

餐厨废弃物指食物残余和废弃食用油脂等废弃物,参照《第一次全国污染源普查城镇生活源产排污系数手册》第二分册"住宿餐饮业污染物产生、排放系数",餐厨废弃物产生量按 0.3kg/(餐位•天),本项目食堂每年就餐人次约为 33120 人次,因此本项目建成后全厂餐厨废弃物产生量约为 9.94t/a。

本项目固体废物污染源源强核算结果及相关参数见表 3-3-6, 危险废物处理情况见下表 3-3-7。

表 3-3-6 项目固体废物汇总表

				/\n-	4 11 // 1/4 14	•		
工序/		固体废物名	固体	产	生情况	夂	上置措施	
生产线	装置	称	废物 属性	核算 方法	产生量	工艺	处置量	最终去向
生活	/	生活垃圾	生活	产污	4.39t/a		4.39t/a	由市政环卫部门统 一处置
	食堂	餐厨废弃物	垃圾	系数	9.94t/a		9.94t/a	交由有资质单位处 置
燃烧系 统	锅炉	锅炉灰渣		物料 平衡	108198.7 0t/a	/	108198. 70t/a	作为建筑材料外售
除尘系 统	除尘器	废布袋	一般	类比 法	2.5t/5a	/	2.5t/5a	作为废旧资源外售
化学水 处理	软水装置	废离子交换树 脂	废物	类比 法	2t/a	/	2t/a	作为废旧资源外售
水处理	拆包	废包装物		物料 平衡	0.73t/a	/	0.73t/a	11-79/及旧页旅灯音
脱硝系统	SCR	废催化剂		物料 平衡	30t/5a	/	30t/5a	由供应商回收再生
化验	/	化验废液	危险 废物	类比 法	0.5t/a	/	0.5t/a	交由有资质单位处
设备检修	/	/ 废矿物油		类比 法	1.5t/a	/	1.5t/a	置

表 3-3-7 本项目危险废物汇总表

_					N					
序 号	危险 废物 名称	危险废 物类别	危险废物代码	产生量	产生 工序 及装 置	形态	主要成分	产废周期	危险特性	污染防治措 施
1	废催 化剂	HW50 废催化 剂	772-00 7-50	30t/5a	脱硝	固态	V ₂ O5 WO ₃ TiO ₂	5a	/	由供应商回 收再生
2	化验 废液	HW49 其他废 物	900-04 7-49	0.5t/a	化验	液态	/	毎周	毒性	定期交由有
3	废矿 物油	HW08 废矿物 油与含 矿物油 废物	900-21 4-08	1.5t/a	设备检修	液态	矿物油	毎月	毒性) 定期交出有 资质单位处 置

3.3.3.5 环境风险

1、风险物质识别

根据企业提供原辅料资料,结合前文工程分析的"三废"产生情况,对照《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018)附录 B,识别出本项目涉及环境风险物质主要为氨水和废矿物油,氨水的主要理化性质及危险特性见表 3-3-8。

表 3-3-8 氨水的主要理化性质及危险特性

	中文	名称	氨水	英文名称	Sulfuric acid				
	分三	子式	H ₅ NO	分子量	35.046				
危险性机	既	健康告宝	吸入后对鼻、喉和肺有刺激 水肿、肺水肿及新、酐、肾 伤。口服灼伤消化道慢性影 可致皮炎。	为损害。溅入眼内可	造成灼伤。皮肤接触可致灼				
述		环境危害	对水生生物有极高毒性。						
		燃爆危险	其蒸气与空气可形成爆炸性	 上混合物。					
		危险特性	易放出氨气,温度越高,放	女出气体速度越快, 市	可形成爆炸性气氛。				
消防	措	灭火方法	用水、雾状水、砂土灭火。						
施	1	注意事项	消防队员必须穿全身耐酸碱 器从火场移至空旷处。喷水						
		皮肤接触	立即脱去污染的衣着,用大	量流动清水冲洗20-2	30min。如有不适感,就医。				
急救	(措	眼睛接触	立即提起眼脸,用大量流动感,就医。)清水或生理盐水彻)	底冲洗10-15min。如有不适				
施	1	队 入	迅速脱离现场至空气新鲜如吸、心跳停止,立即进行心		如呼吸困难,给输氧。呼				
		食入	用水漱口,禁止催吐。给饮	7.牛奶或蛋清。就医。					
泄	漏应	急处理	根据液体流动和蒸汽扩散的向撤离至安全区。建议应急戴橡胶手套。穿上适当的防切断泄漏源。防止泄漏物进切断泄漏,用干燥的砂土或其他漏:构筑围堤或挖坑收容。	总处理人员戴正压自约 方护服前严禁接触破邻 注入水体、下水道、均 2不燃材料吸收或覆盖	裂的容器和泄漏物。尽可能 也下室或限制性空间。小量 盖,收集于容器中。大量泄				
储	存注	前 事功	贮存在阴凉处。使容器保持 仔细重新封口并保持竖放位		通风处。打开了的容器必须				
	外对	见与性状	无色透明]液体,有强烈的刺激	数性臭味				
理化	熔	孫点(℃)	-28(25%溶液)	沸点(℃)	28(25%溶液)				
特性	闪]点(℃)	无意义	引燃温度(℃)	无意义				
14 177		爆炸上限% 大意义 爆炸下限%(V/V) 无意义							
	急性	毒性	LD ₅₀ : 350mg/kg(大鼠经口)						

2、生产系统危险性识别

(1) 风险单元划分

根据工艺流程和平面布置功能区划,结合物质危险性识别,本项目危险单元划分结果及单元内危险物质的最大存在量见表 3-3-9。

表 3-3-9 本项目危险单元划分结果及单元内危险物质的最大存在量

危险单元	风险物质名称	最大存在量/t	风险物质临界量/t	Q值
氨站	硫酸	21	10	2.1
危废贮存库	废矿物油	1.5	2500	0.0006

(2) 风险源分析

本项目生产工艺反应条件不存在高温和高压,相对安全,但生产设备仍存在 着因设备腐蚀、老化、年久失修、材质不符合要求、存在制造缺陷造成设备管道、 管件损坏破裂或因操作失误导致物料直接外溢,发生危险物质泄漏事故。

按危险单元分析风险源的危险性、存在条件和转化为事故的触发因素,分析结果见表 3-3-10。

危险单元 风险源 危险物质 危险性 存在条件 转化为事故的触发因素 阀门损坏,管道破裂或 腐蚀性、毒 氨站 氨水储罐 20% 氨水 常温、常压 操作失误等引发泄漏 性 遇火源次生污染物排放 危废贮存库 废矿物油桶 废矿物油 毒性、可燃 常温、常压 事故

表 3-3-10 本项目危险源分析结果

(3)环境风险类型分析

根据物质及生产系统危险性识别结果,分析环境风险类型、危险物质向环境 转移的可能途径和影响方式,结果如下:

①泄漏: 进入空气或地表水对其造成不利影响,对人群健康或水生生物造成不利影响;

②火灾、爆炸引起的伴生/次生污染物排放:氧化氮(主要为 SO₂)等大气污染物会对空气和人群健康造成不利影响;

(4) 风险事故情形分析

本项目风险事故情形设定为氨水储罐泄漏。根据《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018)附录 E, 泄露模式选择泄漏频率最高的泵体最大连接管泄漏孔径为 10%孔径(最大 10mm),本项目氨水计量泵连接管直径为/10mm,因此泄露孔径取 1mm。

3、源项分析

①物质泄漏量计算

根据《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018)推荐模型,氨水泄漏计算结果见表 3-3-12。

风险事 释放或泄 释放或 最大释放或 危险单 危险 影响 气象数据名 泄漏液池蒸 故情形 漏速率 泄漏时 者泄漏量 物质 发量(kg) 途径 称 元 描述 (kg/s)间(min) (kg) 风险物 最不利气象 氨站 氨水 大气 0.0034 30.00 6.03 1.21 质泄漏 条件

表 3-3-12 本项目风险物质泄漏源强一览表

②火灾次生污染物

废矿物油泄漏后遇火灾会在高温条件下分解生成氧化硫(主要为 SO₂),根据《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018)采用估算法计算,火灾伴生/次生污染物产生量按下式计算:

G二氧化硫=2BS

式中: G 二氧化硫——二氧化硫排放速率, kg/h;

B——物质燃烧量, kg/h;

S——物质中硫的含量,%。

本项目废矿物油采用 180L 铁通桶盛装,本次评价按照最不利情况油桶倾倒,桶内废矿物油全部泄漏计算,废矿物油泄漏量为 144kg/h,物质中硫含量根据 GB19147 取 0.035%,则二氧化硫产生量为 1.01kg/h。

3.3.4 运营期交通运输移动源污染物源强分析

本项目燃煤、灰渣及脱硫脱硝药剂等辅料均采用公路运输方式,其中燃煤、灰渣均采用自卸汽车运输,汽车载重 40t,燃煤消耗量为 141300t/a,灰渣产生量为 108198.70t/a,则运输车辆往返新增交通流量为 12475 辆/年;石灰石粉药剂采用密闭罐车运输,汽车载重 50t,石灰年消耗量为 9882t,则运输车辆往返新增交通流量为 1414 辆/年;氨水采用罐车运输,汽车载重 20t,氨水年消耗量为 425t,则运输车辆往返新增交通流量为 44 辆/年;工业盐采用塑料编织袋包装,通过货车运输至厂内,厂区储存一个供暖期用量,因此运输车辆往返新增交通流量为 2 辆/年。

综上,本项目新增交通流量为13935辆/年。

3.3.4.1 交通运输废气源强

本项目燃煤及灰渣采用公路运输方式,从煤炭供应地出发通过汽车运至本项目厂区内储煤场内,灰渣从本项目储渣场通过汽车运至综合利用单位综合利用。

本项目燃煤和灰渣运输车辆均采用苫布遮盖,车辆行驶过程中由于轮胎与路面接触会产生路面风蚀扬尘,由于运输道路全部为水泥和沥青路面,运输车辆行驶过程中产生的扬尘量较少,因此运输车辆行驶过程中产生的路面扬尘对环境影响较小。

3.3.4.2 交通运输噪声源强

交通运输噪声对环境的影响,采用《公路建设项目环境影响评价规范》(JTG B03-2006)中推荐的公路交通噪声预测模式,其模式如下:

$$(L_{Aeq})_i = L_{W,i} + 10 \lg \left(\frac{N_i}{v_i T}\right) - \Delta L_{\text{BB}} + \Delta L_{\text{MW}} + \Delta L_{\text{BB}} - 13$$

式中: $(L_{Aeq})_i$ ——i 型车辆行驶于昼间或夜间,预测点接收到小时交通噪声值, dB(A):

 $L_{w,i}$ — 第 i 型车辆的平均辐射声级,相当于 7.5m 处的 A 声级,dB (A);

Ni——第 i 型车辆的昼间或夜间的平均小时交通量,辆/h;

vi——i型车辆的平均行驶速度, km/h;

T——LAeq的预测时间,在此取 1h;

 ΔL 距离——第 i 型车辆行驶噪声,昼间或夜间在距噪声等效行车线距离为 r 的预测点处的距离衰减量,dB (A);

 ΔL 纵坡——公路纵坡引起的交通噪声修正量,dB(A):

ΔL 路面——公路路面引起的交通噪声修正量, dB(A)。

本项目运输车辆引发的公路交通噪声对公路两侧的噪声贡献值见表 3-3-7。

表 3-3-7 本项目公路运输交通噪声贡献值(单位: dB(A))

路段		公路	各中线两位	则不同距	离处交通	1噪声贡献	状值 LAe	q, dB (.	A)		
全	4a 类声环境功能区				2 类声环境功能区						
路	10m	20m	30 m	40 m	50 m	60 m	70 m	80 m	90 m	100 m	
段	54.9	51.9	50.1	48.8	47.8	47	46.3	45.7	45.1	44.6	

由表 3-3-7 可以看出,本项目运输车辆对市区道路两侧的交通噪声贡献值符合《声环境质量标准》(GB3096-2008)4a 类(昼间 70dB(A)、夜间 55dB(A))和 2 类(昼间 60dB(A)、夜间 50dB(A))标准限值。本项目运输车辆经过居民区时,运输车辆应采取限制车速、禁鸣等措施,可有效降低运输车辆噪声对道路两侧居民的影响。运输噪声影响相对较小,可以接受。

3.4 清洁生产分析

3.4.1 清洁生产指标分析

本项目是以煤为基本原料的往复炉排热水锅炉,燃烧调节和运行管理易实现 自动化,稳定性高,运行周期长。其生产过程包括运煤、输煤、燃烧、给水处理、 除灰渣、循环水等几部分,现就清洁生产状况进行评述。

3.4.1.1 生产工艺与装备

(1) 生产工艺

本项目建设 2 台 116MW 循环流化床锅炉,炉膛体积较大,燃烧调节和运行管理易实现自动化,稳定性高,运行周期长。

(2)设备

燃煤装卸采用带式输送机运输,输煤栈道全封闭;煤场封闭并配有喷淋降尘 装置,可有效地防止扬尘的污染;选用容量和热效率大的锅炉,保证设备完好, 有利于节能、降耗,为清洁生产提供了保证。

3.4.1.2 资源能源利用指标

1、节能分析

本项目锅炉控制系统采用先进的分散式(DCS)控制系统,由计算机控制机组启停、进行数据处理和参数调整。与分散小锅炉相比,本项目集中供热具有提高供热质量的优点——供应热水连续均匀、供热质量提高。本项目实施后,又可减少 SO₂、NOx 和颗粒物的排放量,改善了大气环境质量,因而社会效益非常显著。符合国家能源政策的节能项目,同时本项目的节能措施,可以取得很好节能效果。通过建设单位研发的智能化调节、经济运行、管理、维护、监测、监控、服务、收费等平台,将大大地提升供热系统的智慧管理水平,同时也将大大地降

低运行热耗、煤耗、电耗和水耗,全面提升富锦市供热质量,达到节能减排的效果。

2、节水分析

本项目通过加强水务管理,统一调度,综合平衡和全面规划供、用、排、处理水的各项设计,达到一水多用。本项目软化废水、锅炉排污水优先回用至厂房 清洗和储煤场、除渣系统及输煤系统加湿,剩余部分排入市政污水管网。

3、环境管理要求

本项目投产后,建立一整套完善的现场运行、维护和管理的规章制度,并严格执行;重视对除尘器运行、维修人员的培训,并使之制度化;除尘器的重要部件都建立完整的技术档案,严格检修周期,修必修好,勤维护保证设备的使用的条件,做好易损部件的备品备件工作;加强源头控制、全过程管理,建立健全原材料质检制度和原材料消耗定额管理制度,并建立能耗、水耗考核制度。

3.4.1.3 产品指标

清洁生产不但要求生产中选用清洁的原料、清洁的生产工艺,而且还要求产品在使用过程中以及使用后不会对人体健康和生态环境造成影响。

本项目的产品——热是优质、高效、可靠、清洁的二次能源,使用过程中不会对环境造成污染。所以,本项目从能源的使用开始,直至产品的应用,实施了清洁生产技术和措施,最大限度地减少了技术和产品的环境风险。

3.4.1.4 废物回收利用指标

本项目锅炉灰渣、脱硫石膏作为建筑材料外售;废布袋、废例子交换树脂作为废旧资源外售;废矿物油、化验废液定期委托有资质单位处置;废催化剂由供应商回收再生。

3.4.2 强化污染物的末端治理工程

本项目虽然在工艺设计中采用了先进的生产工艺及节能措施,但仍然有部分污染物排放。因此污染物的末端治理是清洁生产的必要途径。

(1)本项目主要污染源为锅炉排放的烟气,烟气采用"低氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝+炉内干法脱硫+布袋除尘器除尘"处理后经过 99m 高的烟囱排放。 SNCR-SCR 联合脱硝(氨水)效率≥87.5%,布袋除尘器的除尘效率≥99.97%;干法脱硫效率≥95%、汞协同除尘效率≥70%。

- (2)本项目软化处理废水、锅炉排污水优先回用至厂房清洗和储煤场、除 渣系统及输煤系统加湿,厂房清洗废水全部回用于储煤场加湿降尘,剩余软化处 理废水和锅炉排污水排入市政污水管网。
- (3)各类设备噪声均得到有效控制,治理措施得当,从而使得厂界噪声符合相关标准要求。
- (4)本项目一般固体废物主要为锅炉灰渣、废布袋、废离子交换树脂、废包装物,综合利用率达 100%。
- (5)本项目危险废物主要为废矿物油、化验废液交由资质单位处置,废催 化剂由供应商回收再生。

3.4.3 本项目清洁生产水平评价指标

本项目采用先进的生产工艺和设备,工艺路线先进合理;在设计中采用了节能节水措施;在生产过程中采用了先进的控制技术;工程采用"低氮燃烧+SNCR-SCR联合脱硝+炉内干法脱硫+布袋除尘器除尘",大幅度降低大气污染物排放量;各种生产废水优先回用于生产,节约了水资源;产生的固体废物均合理处置。

总之,本项目投产后全厂综合利用率高、能耗低,原材料指标、产品指标、 资源指标、污染物排放符合国家清洁生产相关政策要求。

4环境现状调查与评价

4.1 自然环境概况

4.1.1 地理位置

富锦市地处黑龙江省东北部,松花江下游南岸。位于北纬46°45′5″~ 47°37′6″, 东经 131°25′38″~133°26′38″之间。东邻抚远县、同江市、南接饶河、 西部和西南部与集贤、桦川县以及友谊、二九一国营农场接壤, 北隔松 花江与 绥滨县相望。全境南北长 92km,东西宽 180km,全市辖区总面积 8227km²,其 中市属面积 4907km²。本项目位于黑龙江省佳木斯市富锦市锦丰农场境内。厂址 中心坐标为东经: 132°17′39.02″, 北纬: 46°56′42.78″。

北岗乡 富强乡 本项目位置 YE 头林镇 比例尺 西林 1:580000

本项目所在区域地理位置见下图。

图 4-1-1 项目地理位置图

4.1.2 地形地貌

富锦市地处三江平原腹部, 地势低平, 坡降为一万至一万五千分之一。平均 海拔 60m 左右。地貌总趋势为北高南低,西高东低。境内除东西两座孤山及延 伸的漫岗地外,其余均为冲积低平原,占总面积90%以上。东部乌尔古力山, 主峰海拔高度 538.7m, 是全市最高峰。纵观地貌类型, 大体可分为孤山残丘漫 岗、平原、低平原三个地貌单元。

4.1.3 水文地质特征

1、区域地质

本区前第四纪地层未见出露,第四纪地层分布于全区,发育连续,厚度大。 其厚度一般大于 200m。第四纪地层包括:下更新统绥滨组、中更新统浓江组、上 更新统向阳川组、别拉洪河组;全新统冲积层。前第四纪地层包括:石炭系、二 迭系、侏罗系、白垩系、古近系与新近系。

评价区的地质演化是随着三江平原的地质演化而演化的。大约从 1.9 亿年前 开始,太平洋板块生成并逐渐向西北迁移,到晚侏罗纪其作用明显加强,成为亚 洲大陆东部边缘地质发展的主宰,从而使东北大陆裂谷系形成。三江平原和俄罗 斯境内的阿穆尔平原组成的"三江—阿穆尔"地堑就是东北大陆裂谷系的一个组 成部分。它的形成和发展控制了本区的地质构造演化。

自白垩系开始,三江平原开始强烈坳陷,接受了巨厚的陆相碎屑沉积。距今约8.5千万年时,伴随着火山的大量喷发,三江——阿穆尔地堑开始裂开,活动加剧,同时接受了300-500m厚的古今系与新近系碎屑岩堆积。到新生代晚期新近系,区内仍有火山的侵入喷发活动,其喷发的岩浆岩出露于测区东部的残丘中,岩性为黑色气孔状玄武岩,表明此时三江——阿穆尔地堑仍在活动(侵入喷发)喷发的岩浆岩。进入第四纪,测区以间歇性沉降为主,沉积了较大厚度的第四系松散堆积物。

评价区的基底就是在上述地质演化背景下形成的。第四系松散沉积层较厚, 无基。

2、区域水文地质

(1) 含水岩组特征

三江平原在漫长的地质历史时期,受区域构造运动影响,经历了地壳运动和相应的外动力剥蚀堆积作用,形成了目前平原宽阔,残丘零星分布的地质、地貌格局,这种格局也决定了地下水的时空分布和赋存规律,其基本特征是第四系地下水分布广泛,基岩裂隙水赋存有限,碎屑岩类孔隙裂隙水深埋。

第四系地下水含水介质由第四系下更新统至全新统的河湖相沉积物组成,岩

性在水平向上变化较小,在垂向上变化较大。下更新统绥滨组(Q1)在图幅内无出露,据钻孔资料,埋藏深度 70-90m,厚度大于 50m,岩性上部为中砂、中 粗砂、粗砂,下部为含泥砂砾石,该层在局部地区分布有粉质粘土透镜体,厚约2-4m,XL-K1钻孔有揭露,分布规模有限。中更新统浓江组(Q2n)分布较为稳定,图幅内勘探孔均揭穿,地表无出露,厚度 40-75m,岩性上部为颗粒较粗的砂砾石层,厚约 30-40m,下部为中粗砂,厚约 10-35m。上更新统向阳川组由上部粉质粘土和下部细砂、中细砂构成,厚度 15-30m。

(2) 地下水的补给、径流和排泄条件

地下水的补给主要以大气降雨入渗补给为主,补给强度主要受包气带岩性结构影响,项目区几乎全部被粉质粘土覆盖,补给强度较低。除此之外,区域地下水的侧向径流、湿地地表水和水田灌溉水对地下水也有一定的补给。

地下水位于补给径流区,单受区域地下水势能驱动控制,径流较为微弱,地下水流向基本为由西北向东南,水动力条件相对简单,天然条件下水位差 3-4m,水力梯度 2/10000-5/10000。地下水排泄主要有蒸发排泄、径流排泄和人为开采 三种途径。

4.1.4 气候气象

富锦市地处三江平原属温和半湿润农业气候区,有明显的大陆性季风特点。四季分明,春季风力大,蒸发大于降水;夏季气温高,降水集中;秋季降温快,冬季漫长,寒冷、干燥。全年平均气温 4.73℃,最冷月平均气温-19.8℃(1月),最热月平均气温 22.1℃(7、8月),最大冻土深度 1.8m。全年日照时数 2427.3h,全年降水量 536.3mm,无霜期 144 天。年平均风速 3.78m/s。富锦地区多年气象资料统计数据如下:

年平均风速: 3.82m/s

年最大风速、风向: 13m/s, W

年平均气温: 4.23℃

年极端最高气温: 31.5℃

年极端最低气温: --28.2℃

年平均湿度: 65.59%

年降水量: 536.3mm

年最大降水量: 752.3mm

年日照时数: 2407.5h。

4.1.5 地表水

富锦市过境河流松花江流经 84km,最高水位 61.02m,最低枯水位 55.03m,每秒最大流量 16400m³,最小流量 360m³,是灌溉、水运、渔业生产的主要水域;内七星河流长 73km,挠力河流长 240km。境内河流外七星河流长 183km,季节性河流有别拉洪河、寒冲沟、漂筏河、莲花河、七星河等。富锦市地表水系分属松花江水系和乌苏里江水系,由于地势平坦,沿线地表河流不发育,地表水主要是低洼地的季节性积水。

4.2 环境质量现状调查与评价

4.2.1 环境空气质量现状调查与评价

4.2.1.1 空气质量达标区判定

根据《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ2.2-2018),"6.2.1.1 项目所在区域达标判定,优先采用国家或地方生态环境主管部门公开发布的评价基准年环境质量公告或环境质量报告中的数据或结论。"

本项目位于佳木斯市富锦市,项目区位于佳木斯市管辖范围内,与其地形、 气候条件相近,故本项目引用 2023 年佳木斯市环境质量现状。根据《2023 年黑 龙江省生态环境质量状况》,佳木斯市空气质量级别达二级标准,因此本项目所 在区域为达标区。

4.2.1.2 项目所在区域基本污染物环境质量现状评价

本项目基本污染物环境质量现状数据来源于发电厂监测站,符合《环境空气质量监测点位布设技术规范(试行)》(HJ664-2013)规定,环保局监测站基本情况见表 4-2-1。

表 4-2-1 环境空气质量逐日数据来源

年份	站点名称	省份	市	站点编码	站点类型	经度	纬度
2023	发电厂	黑龙江省	佳木斯	2256A	城市点	130.3961	46.8267

表 4-2-2 本项目基本污染物环境质量现状

污染物	年评价指标	现状浓度 (μg/m³)	标准值 (µg/m³)	占标率 (%)	达标情况
	年平均质量浓度	6.43	60	10.72	达标
SO_2	24 小时平均第 98 百分位数	14.00	150	9.33	达标
NO	年平均质量浓度	16.73	40	41.83	达标
NO_2	24 小时平均第 98 百分位数	43.04	80	53.80	达标
DM.	年平均质量浓度	39.3	70	56.14	达标
PM_{10}	24 小时平均第 95 百分位数	90.9	150	60.60	达标
DM	年平均质量浓度	25.00	35	71.43	达标
PM _{2.5}	24 小时平均第 95 百分位数	66.9	75	89.20	达标
СО	第95百分位数日平均质量浓度	800	4000	20.00	达标
O ₃	第 90 百分位数 8h 平均质量浓度	109.8	160	68.63	达标

根据表 4-2-2 可知,本项目所在区域六项基本污染物环境质量均满足《环境空气质量标准》(GB3095-2012)及修改单中二级标准限值。

4.2.1.2 项目所在区域其他污染物环境质量现状

根据《环境影响评价技术导则大气环境》(HJ2.2-2018)中"6.3 补充监测" 要求,对于本项目排放的其他污染物进行补充监测。本项目其他污染物为氮氧化物、TSP、汞、氨的环境质量现状数据委托哈尔滨新巨环保科技有限公司进行检测,现状质量现状监测报告见附件 6。

1、监测点位

以富锦市近20年统计的当地主导风向为轴向,在厂址主导风向下风向5km 范围内设置1个监测点,监测点位及因子见下表。

表 4-2-3 其他污染物补充监测点位基本信息

监测点名称	监测点	(坐标/°	监测因子	监测时段	相对厂址 方位	相对厂界 距离/m
	东经	北纬			月型	此呙/ m
厂址01	132.055124 061	47.2807522 09	NO _x 、TSP、 NH ₃ 、汞	2024.5.10-2024.5.16		



图 4-2-1 其他污染物的补充监测布点图

2、监测时间及频率

采样时间为2024年5月10日~5月16日,连续监测7天;NO_x、TSP:24小时平均值,每天采样时间24h。汞、NH₃:1小时平均浓度(每天采样4次,1小时均值取02时,08时,14时,20时4小时浓度值,每次至少有45min的采样时间)。

3、监测结果统计

特征污染物监测结果见下表。

表 4-2-4 本项目特征污染物环境质量现状监测结果表

	监测点坐标/°				评价标		最大浓		
监测 点位	东经	北纬	污染 物	平均时间	准 (µg/m ³)	监测浓度范 围(μg/m³)	度占标 率%	超标 率%	技标 情况
		47.28	TSP	24h平均	300	82~88	29.33	0	达标
⊢ .T.I	132.05		NO	24h平均	100	41~48	48.00	0	达标
厂址	51240	07522	NO_x	1h平均	250	60~68	27.20	0	达标
01	61	09	NH ₃	1h平均	200	80~100	50.00	0	达标
			汞	1h平均	0.3	0.001	0.33	0	达标

注: 汞未检出, 按检出限50%表征

4.2.1.3 大气环境现状评价结论

根据《2023年黑龙江省生态环境质量状况》,项目所在区域空气质量级别达二级标准,为环境质量达标区。PM₁₀、PM_{2.5}、SO₂、NO₂、CO、O₃、TSP等基本

污染物和NO_x、汞等其他污染物浓度均满足《环境空气质量标准》(GB3095-2012)及其修改单中二级标准,NH₃现状监测值满足《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ2.2-2018)附录D要求。

4.2.2 地表水环境质量现状调查与评价

本项目附近地表水体为松花江,根据《全国重要江河湖泊水功能区划手册》, 本项目位于松花江干流中和村至福合村段,水质目标为III类。

根据《2023年黑龙江省生态环境质量状况》:2023年,松花江干流15个国、省控断面,水质状况为优,III类水质占93.3%,IV类水质占6.7%,无劣V类水质断面。与上年同期相比,I-III类水质比例保持不变,均无劣V类水质断面。

主要关注污染指标为高锰酸盐指数、氨氮、化学需氧量和总磷。高锰酸盐指数平均浓度为4.7mg/L,同比下降6.0%;氨氮平均浓度为0.25mg/L,同比上升8.7%;化学需氧量平均浓度为16.9mg/L,同比下降0.6%;总磷平均浓度为0.096mg/L,同比下降13.5%。其中,松花江富锦至绥滨摆渡和富锦下两个断面水质均为III类,因此,本项目所在区域地表水水质现状满足《地表水环境质量标准》(GB3838-2002)III类标准要求。

4.2.3 声环境质量现状调查与评价

4.2.3.1 声环境质量现状监测

1、监测点布设

监测点位根据《环境影响评价技术导则声环境》(HJ2.4-2021)及项目特点,本次评价布设 8 个声环境现状监测点位。具体监测点位见表 4-2-5 及图 4-2-2。

序号	监测点名称	监测时间	监测项目
▲ 1	厂界东侧		
▲ 2	厂界南侧		
▲3	厂界西侧		
A 4	厂界北侧	 连续监测 2 天	等效连续 A 声级
△5	新吉利家园一层	上线监侧 2 八	
$\triangle 6$	新吉利家园三层		
△7	新吉利家园五层		
△8	德利村		

表 4-2-5 项目现状监测点位布设情况



图 4-2-2 噪声监测布点图

2、监测时间、频率及方法

监测时间为2024年5月10日至5月11日,监测2天,每天昼间、夜间各监测1次。

3、监测结果

声环境质量现状监测结果见表 4-2-6。

夜 Leq 昼 Leq 检测时间 检测地点 单位 时间 结果 时间 结果 08:00 △1 厂界东侧 dB (A) 22:00 39 51 △2 厂界南侧 dB (A) 08:05 50 22:05 39 △3 厂界西侧 dB (A) 08:10 22:10 50 38 △4 厂界北侧 dB (A) 08:15 48 22:15 38 2024.05.10 △5新吉利家园一层 dB (A) 08:20 22:20 51 40 △6新吉利家园三层 dB(A)08:25 50 22:25 39 △7新吉利家园五层 dB(A)08:30 49 22:30 39 08:35 △8 德利村 dB (A) 52 22:35 40 △1 厂界东侧 dB (A) 08:00 50 22:00 39 2024.05.11 △2 厂界南侧 dB (A) 08:05 49 22:05 39 △3 厂界西侧 08:10 49 22:10 dB (A) 38

表 4-2-6 噪声监测结果

△4 厂界北侧	dB (A)	08:15	50	22:15	39
△5新吉利家园一层	dB (A)	08:20	50	22:20	40
△6新吉利家园三层	dB (A)	08:25	51	22:25	40
△7新吉利家园五层	dB (A)	08:30	50	22:30	40
△8 德利村	dB (A)	08:35	51	22:35	41

4.2.3.2 声环境质量现状评价结论

从噪声现状监测结果来看,厂界噪声监测点的噪声值昼间在 48~51dB(A)之间,夜间在 38~39dB(A)之间,满足《声环境质量标准》(GB3096-2008)中 2 类标准要求,声环境保护目标处噪声值昼间在 49~52dB(A)之间,夜间在 39~41dB(A)之间,满足《声环境质量标准》(GB3096-2008)中 2 类标准要求。

4.2.4 土壤环境质量现状

(1) 数据来源

土壤环境现状监测数据来源于哈尔滨新巨环保科技有限公司,详细情况见附件。

(2) 监测点位

根据《环境影响评价技术导则土壤环境(试行)》(HJ964-2018)布点原则和要求,结合项目选址现状,在项目占地范围内设置3个表层样点,监测布点情况见图4-2-3。



图 4-2-3 土壤监测布点图

(3) 监测项目

本项目土壤环境监测内容见表 4-3-7, 监测结果见表 4-3-8。

表 4-3-7 土壤环境现状检测内容

检测 点位	检测位置	点位 类型	采样 深度	土地类型	检测内容
■ 1	厂区内主厂房 TB1	表层样	0-0.2 m	建设用地	砷、镉、铬(六价)、铜、铅、汞、镍、四氯化碳、氯仿、氯甲烷、1,1-二氯乙烷、1,2-二氯乙烷、1,1,-二氯乙烯、顺-1,2-二氯乙烯、反-1,2-二氯乙烯、二氯甲烷、1,2-二氯丙烷、1,1,1,2-四氯乙烷、1,1,2-四氯乙烷、四氯乙烷、1,1,2-三氯乙烷、四氯乙烯、1,1,1-三氯乙烷、1,1,2-三氯乙烷、三氯乙烯、1,2-二氯苯、1,4-二氯苯、乙苯、苯乙烯、甲苯、间二甲苯+对二甲苯、邻甲苯、硝基苯、苯胺、2-氯酚、苯并[a]蒽、苯并[a]芘、苯并[b] 荧蒽、苯并[k]荧蒽、
2	厂区内灰渣场 TB2	表层 样	0-0.2 m		汞
3	厂区内储煤场 TB3	表层 样	0-0.2 m		汞

表 4-3-8 土壤环境检测结果

	采样点位	厂区内主厂房 TB1■1	标准	限值
检测项目	检测时间	2024.05.10	(mg	/kg)
	样品状态	黑色、壤土	筛选值	管制值
	mg/kg	10.4	60	140
镉	mg/kg	0.29	65	172
 六价铬	mg/kg	1.9	5.7	78
铜	mg/kg	23	18000	36000
铅	mg/kg	67	800	2500
 汞	mg/kg	0.541	38	82
镍	mg/kg	30	900	2000
四氯化碳	ug/kg	1.3L	2.8	36
氯仿	ug/kg	1.1L	0.9	10
氯甲烷	ug/kg	1.0L	37	120
1,1-二氯乙烷	ug/kg	1.2L	9	100
1,2-二氯乙烷	ug/kg	1.3L	5	21
1,1,-二氯乙烯	ug/kg	1.0L	66	200
顺-1,2-二氯乙烯	ug/kg	1.3L	596	2000
反-1,2-二氯乙烯	ug/kg	1.4L	54	163
二氯甲烷	ug/kg	1.5L	616	2000
1,2-二氯丙烷	ug/kg	1.1L	5	47
1,1,1,2-四氯乙烷	ug/kg	1.2L	10	100
1,1,2,2-四氯乙烷	ug/kg	1.2L	6.8	50

四氯乙烯	ug/k	ιg		1.4L	53	183	
	ug/k	······································		1.3L	840	840	
	ug/k	kg .		1.2L	2.8	15	
三氯乙烯	ug/k	·g		1.2L	2.8	20	
	ug/k	·g		1.2L	0.5	5	
氯乙烯	ug/k	vg .		1.0L	0.43	4.3	
 苯	ug/k	xg		1.9L	4	40	
 氯苯	ug/k	xg		1.2L	270	1000	
1,2-二氯苯	ug/k	vg .		1.5L	560	560	
1,4-二氯苯	ug/k	.g		1.5L	20	200	
乙苯	ug/k			1.2L	28	280	
苯乙烯	ug/k			1.1L	1290	1290	
甲苯	ug/k	kg		1.3L	1200	1200	
间二甲苯+对二甲				1.21	570	570	
苯	ug/k	kg		1.2L	570	570	
邻二甲苯	ug/k	xg		1.2L	640	640	
硝基苯	mg/l	kg		0.09L	76	760	
苯胺	mg/l	kg		未检出	260	663	
2-氯酚	mg/l	kg		0.06L	2256	4500	
 苯并[a]蒽	mg/l	kg		0.1L	15	151	
苯并[a]芘	mg/l	kg		0.1L	1.5	15	
苯并[b]荧蒽	mg/l	kg		1.0L	15	151	
苯并[k]荧蒽	mg/l	kg		1.3L	151	1500	
	mg/l	kg		1.4L	1293	12900	
	mg/l	kg		1.5L	1.5	15	
茚并[1,2,3-cd]芘	mg/l	kg		1.1L	15	151	
萘	mg/l	kg		1.2L	70	700	
	检测时间		2024.0	5.10		<u> </u>	
检测项目	采样点位		灰渣场	厂区内储煤场	标准限值		
	八十二二	TB2	. ■2	12 TB3 ■ 3		1	
汞	mg/kg	0.6	00	0.544	38	82	

(4) 现状评价结论

根据土壤检测结果可知,本项目占地范围内土壤环境质量现状均低于《土壤环境质量建设用地土壤污染风险管控标准(试行)》(GB36600-2018)第二类用地筛选值。

4.2.5 生态环境质量现状

本项目占地范围内土地类型均为农田, 地表植被主要为农作物, 评价区域内 人类活动频繁, 主要野生动物为田鼠、麻雀等常见物种。



图 4-2-4 土地利用现状图

4.3 区域环境保护目标调查

根据《建设项目环境影响评价技术导则总纲》(HJ2.1-2016),选择建设项目常规污染因子和特征污染因子、影响评价区环境质量的主要污染因子和特殊污染因子作为主要调查对象,注意不同污染源的分类调查。

经现场踏查,本项目厂址位于富锦市城区的东北部吉利新村北侧,新增占地80000m²。评价范围内无国家、省、市级风景名胜区、名胜古迹、疗养院以及重要的政治文化设施和饮用水水源保护区等保护目标,评价范围内主要环境保护目标为黑龙江富锦沿江湿地自然保护区实验区和富锦市城镇居住区、文化区和农村地区中人群较集中的区域。

黑龙江富锦沿江湿地自然保护区调查内容如下:

1、保护区概述

黑龙江富锦沿江湿地自然保护区位于黑龙江省富锦市北部,松花江下游右岸。最近端紧靠城区,最远端距城区 45km。保护区北部与绥滨县隔江相望,东部与同江市接壤,南部与富锦市的上街基镇、富锦市区、大榆树镇、向阳川镇及二龙山镇相连,西部与桦川湿地自然保护区为邻。保护区沿松花右岸东西带状延伸,其地理坐标为 131°25'35.272"-132°29'18.680"E,47°12'03.574"-47°28'44.068"N。保护区东西长 84km,南北最宽处 8km,周长 218 km,总面积为 26797.48hm²。其中林地 1123.46hm²、湿生草地 3565.35hm²、水域 7244.16hm²、耕地 13443.56m²、滩涂 1323.06hm²、其它 97.89hm²;分别占保护区总面积的 4.19 %、13.30%、27.03%、50.17%、4.94%和 0.37%。区内河流泡沼大量分布。

黑龙江富锦沿江湿地自然保护区是黑龙江省人民政府(黑政函【2008 年】(50号)批准建立的省级自然保护区,主要保护对象是内陆湿地生态系统及栖息的珍稀水禽;其担负着湿地生物多样性保护,实现湿地生态系统的保护和可持续发展的重要任务。该区域为松花江沿岸典型湿地分布区。

2、保护区功能区划

根据《中华人民共和国自然保护区条例》规定和本保护区自然环境特点及发展需要,将保护区划分为三个功能区,即核心区、缓冲区和实验区。

(1) 核心区

自然保护区核心区根据本区生态环境现状和濒危野生动植物的分布情况而划定,面积为11433.39 hm²,占保护区总面积的42.67%。

核心区是保存完好的湿地生态系统,也是濒危水禽的重点分布区。本区有足够大的面积,确保湿地系统通过自然调节维持系统的平衡和稳定及自然演替过程,满足珍稀兽类和鸟类水禽栖息繁衍和正常活动所要求的最小空间范围。这一区域是绝对的保护区,禁止任何人为活动;但可进行必需的科学研究。

(2) 缓冲区

自然保护区缓冲区位于核心区的外围,面积 7651.14hm²,占保护区总面积的 28.55%。

缓冲区是核心区与实验区的过渡地带。湿地生态系统保存较为完好,也是水禽的重要分布区。在缓冲区内,可以进行一些科研工作,如观察、测量、采集、取样等,但不允许从事生产活动,亦不许开展开发和旅游活动。

(3) 实验区

实验区位于缓冲区的外围,面积为7712.95hm²,占保护区总面积的28.78%。

主要保护动物偶有出现,湿地生态系统保存较好。在国家政策、法律、法规允许的范围内,可以在该区进行科学试验、教学实习、考察参观、旅游等活动。重点进行退耕还湿的实验研究和示范基地建设,也可在此区进行植物的引种、栽培,动物的驯化、饲养实验等。在科学规划下,有计划地开展生产经营活动,逐步增强保护区自身的经济活力。

3、保护管理规划

(1) 保护的目标

最大限度地保护湿地生态系统和区内的动植物资源,保护湿地生态系统的平衡

与和谐,防止植被破坏和动物种群的减少,探索合理利用自然资源和自然环境的途径,维护生态平衡,防止人为破坏,合理开发利用,最终实现可持续发展。

(2) 保护措施

1) 增强公众的自然保护意识

开展广泛的自然保护宣传教育,宣传自然资源保护的方针、政策和有关管理条例,明确保护的任务和保护对象。为了达到好的效果,在工作中采取多种宣传形式。一是向当地政府汇报工作,赠送自然保护宣传材料;二是邀请周围单位领导座谈,共同商量保护大计;三是在交通要道、路口和人为活动频繁场所书写标语,建立永久性的标牌,张贴布告;四是通过多种渠道,利用电视、广播电台、书报加强宣传;五是深入群众逐户宣传,通过宣传提高领导和广大人民群众热爱自然、保护自然的自觉性,在工作中得到人民群众的支持。

2) 完善管理机构, 充实管理人员, 明确责任

保护区应充实管理人员,制定工作制度,并定期检查。为了鼓励先进,要建立 奖励制度,为保护区工作人员提供良好的工作条件。在实际工作中可以实行"五定 一奖,承包责任制。所谓"五定",就是在保护区不改变所有制的前提下,采取定 面积、定地段、定任务、定人员、定报酬的五定办法,由保护区与各管理站签定承 管合同。

3) 严格执法,建立健全各项规章制定

认真贯彻《中华人民共和国自然保护区条例》、《野生动物保护法》及国家和 地方其它有关法律法规。制定《黑龙江富锦沿江湿地自然保护区管理条例》,完善 资源保护的法制建设。

4)加强基础设施建设、增强管护能力和水平

在完善保护区管理机构的同时,必须完善保护区的基础设施建设,充实或增加保护区管理设施、工具和现代化技术,包括修建保护区主要巡护道路,建设办公室、实验室、标本室,配备交通工具,配置通信、防火设备等,建立珍稀濒危动物救护

站,提高保护区的建设和管理水平。

5) 加强队伍建设,加强对外交流与合作

加强保护区工作人员的专业教育和业务培训,使管理人员能清楚地了解自然保护的重要意义以及保护区内的自然环境、动植物种类、分布规律、生物多样性等专业知识方面的有关自然保护的法律、法规等。同时通过多种途径引进管理和科研人才,积极开展国内和国际交流与合作,聘请有关专家到保护区指导,提高保护区的管理和科研水平。

6) 改善与地方居民的关系

在保护区的实验区内建立示范项目,把资源保护和经济活动结合起来。这些示范项目的内容不仅包括生态建设,而且还包括资源合理利用和技术援助,以满足当地居民生产、生活之需要,并对当地居民进行环境保护意识和环境保护法规方面的教育,指导群众的经济活动向可持续利用的方向发展,并与保护区保护目标相一致。

7) 加强保护区资源的有效管理

①以区定策、强化管理。科学划分保护区内的功能区,根据保护区的资源丰度、结构和功能,确定各功能区资源保护的重点和管理方式。采取以区定策的方法,因区制宜实现各功能区各自独特的功能,使整个保护区成为以保护为主,协调科研、宣传教育、开发示范和生态旅游等各项活动的基地。

②土地资源的管理。为保证保护区土地资源不被侵占和破坏,便于管理,首先 要对保护区土地资源,权属界限明确,办理土地证,以保证土地所有权和使用权。 并按照此批建保护区的一级政府所划定面积范围,划定保护区的界线,设立界标。

③加强实验区资源适度开发的管理

在保护区进行资源的适度开发不仅可以提高保护区的自养能力和经济收入,而且还可以为所在地的生态经济发展提供示范。

本项目与保护区位置关系见图 4-3-1, 其他保护目标情况见表 4-3-1。

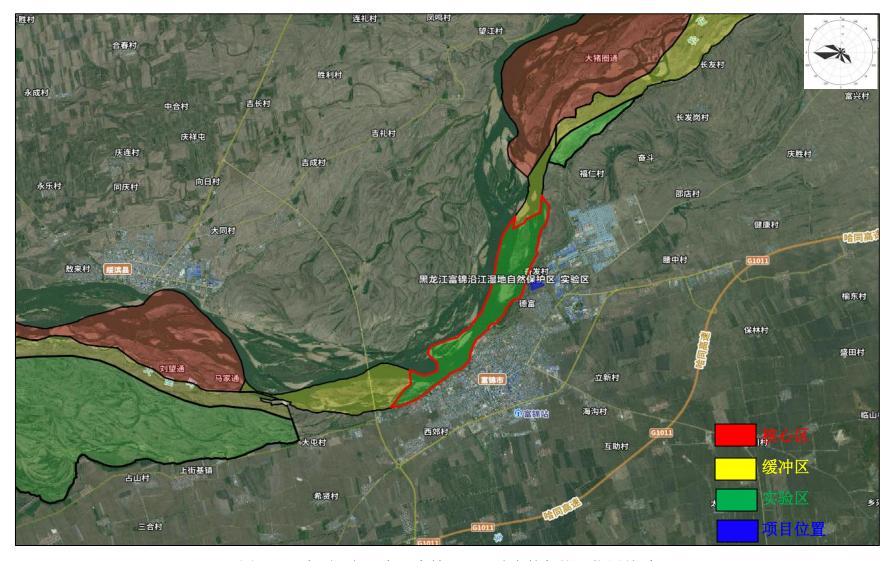


图 4-3-1 本项目与黑龙江富锦沿江湿地自然保护区位置关系

表 4-3-1 其他环境保护目标调查表

名称	相对厂	相对厂界	服务	四至范围	保护	保护				
一	址方位	距离/m	功能	四土池田	对象	要求				
新吉利家园	S	151	建成区	北侧为农田,其他方位均为德利村	居民	《环境空气质量标准》				
德利村	S	172	村屯	平房居住区,东至红旗干渠,南至 S203 省道,西至滨江 大道、北至规划道路	居民	(GB3095-2012) 二类功能区、《声环境 质量标准》 (GB3096-2008) 规定 的 2 类声环境功能区				
福合村	Е	1211	村屯	平房居住区,东至村路,南至 S306 省道,西至 S203 和 S306 交叉口、北至农田	居民					
奋发村	N	383	村屯	平房居住区,东至开发区,南至农田,西至临江街、北至 农田	居民					
城东村	S	1571	村屯	平房居住区,东至开发区,南至农田,西至 S203 省道、 北至富锦市新东方学校	居民					
兴达村	SW	2413	村屯	平房居住区,东至农田,南至农田,西至 G102 国道、北 至农田	居民					
东郊村	S	1430	村屯	平房居住区,东至铁路线,南至南五街,西至翰林小区东 侧道路、北至北三街	居民	《环境空气质量标准》				
富锦市第六中 学	SE	2026	文化区	东至东郊村,南至北二街,西至东平路、北至北三街	师生	(GB3095-2012) 二类功能区				
富锦市第三中 学	SE	2206	文化区	东至东郊村,南至南二街,西至东平路、北至正大街	师生					
富锦市新东方 学校	SE	1150	文化区	东至开发区,南至城东村,西至 S203 省道、北至 S203 省 道	师生					
富锦市双语中 学	SE	2409	文化区	东至清真路,南至北二街,西至乐居嘉园、北至乐居嘉园	师生					
翰林小区	SE	2235	建成区	东至东郊村,南至进思大街,西至东平路、北至南二街	居民					
清华名苑小区	SE	2270	建成区	东至东平路,南至北二街,西至清真路、北至北三街	居民					
乐居嘉园	SE	2378	建成区	东至清真路,南至北二街,西至向阳派出所、北至北三街	居民					

4.4 区域污染源调查

4.4.1 区域拟建、在建污染源调查

根据现场调查,大气评价范围内无与本项目排放污染物有关的在建、拟建污染源。

4.4.2 替代污染源调查

本项目建成后拟替代富锦东方热电有限责任公司为富锦市北部供热区提供清洁 采暖,根据富锦东方热电有限责任公司排污许可证、年度执行报告(2023 年)、环评 报告。拟被替代污染源基本情况见表 4-4-1,基本参数见表 4-4-2、表 4-4-3。

表 4-4-1 拟被替代源基本情况表

被替代污染源	经经	年排放	污染物	排放情况	拟被替代时		
似百八万朱你	经度	纬度	时间/h	颗粒物	SO ₂	NO_x	间
富锦东方热电 有限责任公司	132° 1′ 12″	47° 15′ 8″	4440	6.54	101.83	70.95	2025年10月

表 4-4-2 拟被替代点源参数表

编	名	排气筒底 经纬		排气 筒底	排气 筒高 度 /m	排气 筒出	烟气 流速	烟气出口	年排 放小	排放	污染物]排放速
号称	称	经度	纬度	部海 拔高 度/m		口内 径/m	/ (m/ s)	温度 /°C	时数 /h	工况	率/(kg/h)	
	蒸										PM ₁₀	1.39
1	汽锅	132°1′1	47°15′	65	120	2.2			4440	正常	PM _{2.5}	0.08
1	炉	2.76"	9.40"	65	120	3.2	13.83	120	4440	工	SO ₂	22.93
	烟							况	NOx	15.98		

表 4-4-3 拟被替代面源参数表

污染源 名称	面源	坐标	海拔				有效	年排		TSP 排放
	经度	纬度	高度 (m)	长度 (m)	宽度 (m)	角度	高度 (m)	放小时数	排放 工况	速率 (kg/h)
储煤场	132°1′ 5.21″	47°15 '7.44"	65	150	100	80	15	4440	正常 工况	23.19

5 环境影响预测与评价

5.1 施工期环境影响预测

5.1.1 大气环境影响评价

本项目施工期扬尘主要来自施工厂房内建筑材料(白灰、水泥、沙子等)的现场搬运及堆放扬尘;施工现场道路扬尘。其扬尘量的大小与施工现场条件、管理水平、机械化程度及施工季节、土质及天气等诸多因素有关。本次评价采用类比法对施工期扬尘进行分析,类比资料来源于北京市环境保护科学研究院对建筑工程施工工地的扬尘情况监测数据,见表 5-1-1。

防尘措施			工地下原	工地上	无组织排放							
	20m	50m	100m	150m	200m	250m	风向(对照点)	监控浓度限 值				
无防护措施	1.303	0.722	0.402	0.311	0.270	0.210	0.204	1.0				
有(围金属板)	0.824	0.426	0.235	0.221	0.215	0.206	0.204					

表 5-1-1 建筑施工现场扬尘(TSP)对环境的污染状况(mg/m³)

由表 5-1-1 可以看出,在无任何防尘措施的情况下,施工现场对周围环境的影响较严重,污染范围在 200m 范围内,TSP 最大污染物浓度是对照点 TSP 浓度值的 6.39 倍;而在有防尘措施的情况下,污染范围降至 20m 范围内,最高污染浓度是对照点的 4.04 倍,最大污染浓度较无防尘措施降低了 0.479mg/m³。

施工扬尘对环境有一定影响,其影响将在 1.0mg/m³以上,通过在厂界周围设置 2.5m 高金属挡板后,扬尘(TSP)浓度低于 0.824mg/m³,低于《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)中规定的颗粒物无组织排放监控浓度限值的要求。本项目施工期间产生的扬尘对周围环境影响是可以接受的。

5.1.2 地表水环境影响评价

施工单位使用的施工机械为先进设备,施工机械不进行现场维修,定期送至维修 点维修,不产生含油废水。土建施工砂石骨料冲洗、混凝土养生将产生工业废水,施 工废水主要污染因子为 SS,经过沉淀池处理后用于施工场地压尘,禁止散排。因此 施工生产废水不会对地表水环境产生影响。

施工人员入住施工现场,将产生生活污水,主要污染因子为 COD、SS 和氨氮,

施工人员 100 人,用水量按 50L/人·d 计算,用水量为 5.0m³/d,污水排放量为 4m³/d, 生活污水排入防渗旱厕,定期清掏外运堆肥,不会对地表水环境产生影响。

5.1.3 声环境影响评价

施工期噪声主要来源于发电机组安装过程中使用的机械设备,具有高噪声、无规律的特点,它对外环境的影响是暂时的,随施工结束而消失。根据《大型机械噪声源分析》(华侨大学机电及自动化学院)等有关资料,将主要施工机械产生的噪声状况列于表 5-1-2。

施工设备名称	距设备 5m 处平均 A 声级		
切割机	85		
	80		
钻孔机	87		
空压机	90		

表 5-1-2 施工机械噪声源源强 单位: dB(A)

由 5-1-2 可以看出,现场施工机械设备噪声很高,而且实际施工过程中,往往是多种机械同时工作,各种噪声源辐射的相互叠加,噪声级将更高,辐射范围亦更大。施工噪声对周围区域声环境的影响,采用《建筑施工场界环境噪声排放标准》(GB12523-2011)(昼间 70dB(A),夜间 55 dB(A))进行评价。

本项目施工过程中使用的施工机械所产生的噪声主要属于中低频噪声,因此,只考虑其扩散衰减,即预模型可选用: $L_2=L_1-20\lg r_2/r_1$ $(r_2>r_1)$

式中 L_1 、 L_2 ——距声源 r_1 、 r_2 处的等效 A 声级,dB(A);

 r_1 、 r_2 ——接受点距声源的距离,m。

由上式可推出噪声随距离增加而衰减的量 \triangle L: $\triangle L=L_1-L_2=20$ lg r_2/r_1 由上式可计算出噪声值随距离衰减的情况,结果见表 5-1-3。

表 5-1-3 噪声值随距离的衰减关系

距离(m)	10	50	100	150	200	250	300	400	500
$\triangle L dB(A)$	6.0	20.0	26.0	29.5	32.0	34.0	35.6	38.1	40.0

若按表 5-1-2 中噪声最高的设备挖掘机和推土机计算,工程施工噪声随距离衰减 后的情况如表 5-1-4 所示。

距离(m)	5	10	50	100	150	200	250	300	400	500
切割机	85	79	65	59	55.5	53	51	49.4	46.9	45
焊接机	80	74	60	54	50.5	48	46	44.4	41.9	40
钻孔机	80	72	58	52	48.5	46	44	42.4	39.9	38
空压机	80	74	60	54	51.5	49	47	45.4	42.9	41

表 5-1-4 施工噪声值随距离的衰减值

由上表 5-1-4 计算结果可知,昼间施工机械超标范围为 100m 以内,夜间施工机械超标范围为 250m 以内。随着施工竣工,施工噪声的影响将不再存在。

5.1.4 固体废物影响评价

施工期的固废主要为设备安装施工产生的建筑垃圾、施工人员产生的生活垃圾等。建筑垃圾运至管理部门指定地点处理,不得随意丢弃堆放。生活垃圾统一收集委托环卫部门清运处置。本项目施工产生的固体废物经妥善、及时处置后不会产生环境影响。

5.1.5 生态环境影响评价

施工期生态环境影响主要表现为工程施工扰动地貌,施工将会扰动原地貌,降低地表的抗蚀能力,同时将会有大量的人工坡面裸露,裸露面表层结构疏松,在自然因素的作用下易诱发新的水土流失。因此应做好施工期间的水土保持工作,避免大量弃土、石、渣乱堆乱放。工程建设中应做到挖填平衡,施工过程中必须边开挖、边回填、边碾压、边采取护坡防护措施,合理安排施工时间,尽量避开雨季和汛期,建设拦挡及排水设施,尽量避免对生态环境可能产生的不利影响。

5.2 运营期环境影响预测

5.2.1 大气环境影响预测与评价

5.2.1.1 正常排放预测

1、预测因子

预测因子根据评价因子而定,选取有环境质量标准的评价因子作为预测因子。根据本项目废气排放特点,确定预测因子为 PM_{10} 、 $PM_{2.5}$ 、 SO_2 、 NO_2 、汞、 NH_3 和 TSP。本项目 SO_2 、 NO_x 核定的年排放量之和小于 500t/a,根据《环境影响评价技术导则大气环境(HJ2.2-2018)5.1 章节,本次不评价二次 $PM_{2.5}$ 。

2、预测范围

预测范围应覆盖评价范围,并覆盖各污染物短期浓度贡献值占标率大于10%的区域。本项目预测范围以厂址为中心区域,边长5km的矩形区域。

3、预测周期

本项目预测周期选取评价基准年2023年作为预测周期,预测时段取连续1年。

4、预测模型

本次环境空气环境影响预测模型采用《环境影响评价技术导则大气环境》 (HJ2.2-2018) 附录 A 中推荐的 AERMOD 模式系统进行预测。

AERMOD 是一个稳态烟羽扩散模式,可基于大气边界层数据特征模拟点源、面源、体源等排放出的污染物在短期(小时平均、日平均)、长期(年平均)的浓度分布,适用于农村或城市地区、简单或复杂地形。模式使用每小时连续预处理气象数据模拟大于等于 1 小时平均时间的浓度分布,适用于评价范围小于等于 50km 的评价项目。AERMOD 模式系统包括 AERMOD(大气扩散模型)、AERMET(气象数据预处理器)和 AERMAP(地形数据预处理器)。

(1) 地形预处理-AERMAP

本项目拟建厂址平均海拔 57m,项目所在区域为简单地形,厂址地形高程情况见图 5-2-1。

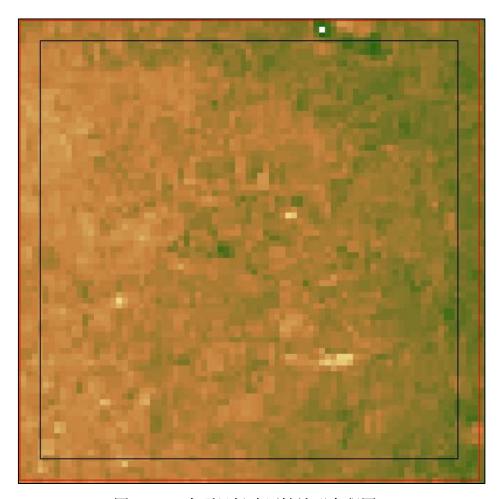


图 5-2-1 本项目拟建厂址地形高程图

(2) 气象预处理-AERMET

本评价预测地面气象资料输入富锦基本站(50788)2023 年全年地面逐时气象资料,其中包括温度、风速、风向、总云量、低云量,按 AERMET 参数格式生成地面逐时气象输入文件。本评价预测采用的高空数据是由国家环境工程评估中心的中尺度数值模式 MM5 模拟生成,包括大气压、高度、干球温度、露点温度、风向、风速。

(3) 气象数据来源

本评价大气环境影响预测中观测气象数据来源及数据基本信息见表 5-2-1,模拟 高空气象数据信息见表 5-2-2。

气象站	气象站	气象 站等	经纬度°		相对距离	海拔	数据 年份	气象要素			
名称	编号	级级	经度	纬度	此為 /m	高度 /m	午切	(多女系			
		-7,			/ 111	/ 111	7-1				
富锦基 本站	50788	基本 站	131.99 90000	47.22 86000	6889	66	2023	温度、风速、 风向、总云量、低云量			

表 5-2-1 观测气象数据信息

		-pc e = .	- N/101 (30,30,4)1-10			
经纬度。		数据年份/年	模拟气象要素	 模拟方式		
经度	纬度	数%平衡/平	快级 (医1以刀式 		
131.9990	47.22860	2023	大气压、高度、干球温度、	中尺度数值模式		
000 00		2023	露点温度、风向、风速	MM5 模拟生成		

表 5-2-2 模式高空气象数据表

富锦市气象站与本项目相对位置关系见图5-2-2,由图5-2-2可知,本项目厂址距离 富锦气象站约6.89km≤50km,该气象站的气象数据可以作为本项目大气预测气象数据。



图 5-2-2 富锦气象站与本项目位置关系图

5、预测与评价内容

《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ2.2-2018)中"8.7预测与评价内容"8.7.1 达标区的评价要求,应预测以下内容:

- (1)项目正常排放条件下,预测环境空气保护目标和网格点主要污染物的短期浓度和长期浓度贡献值,评价其最大浓度占标率。
- (2)项目正常排放条件下,预测评价叠加环境空气质量浓度后,环境空气保护目标和网格点主要污染物保证率日平均质量浓度和年评价质量浓度的达标情况。
- (3)项目非正常排放条件下,预测评价环境空气保护目标和网格点主要污染物的1h最大浓度贡献值及占标率。

(4) 新增污染源正常排放下,大气环境防护距离情况。

表 5-2-3 本项目预测内容和评价要求

评价 对象	污染源	污染源 排放形式	预测内容	评价内容
	新增污染源	正常排放	短期浓度 长期浓度	最大浓度占标率
达标区评价 项目	新增污染源- "以新带老"污染源 (如有)-区域削减 污染源(如有)+ 其他在建、拟建污 染源(如有)	正常排放	短期浓度 长期浓度	叠加环境质量现状浓度后的 保证率日平均质量浓度和年 平均质量浓度的达标情况, 或短浓度的达标情况。
	新增污染源	非正常排放	1h平均质量浓度	最大浓度占标率
大气环境防 护距离	新增污染源	正常排放	短期浓度	大气环境防护距离

6、预测结果与分析

①正常排放下本项目预测分析

本项目正常排放污染物贡献质量浓度预测结果见表 5-2-4~表 5-2-6, 叠加现状浓度后保证率日平均质量浓度和年平均质量浓度预测结果见表 5-2-7~5-2-8。

表 5-2-4 本项目小时平均贡献质量浓度预测结果表

污染物	预测点	平均时	出现时间	贡献值	标准值	占标率	 达标情况				
		段		$(\mu g/m^3)$	$(\mu g/m^3)$	(%)					
	奋发村	1时	2023/10/8 13:00:00	2.2747	500	0.4549	达标				
	新吉利家园	1时	2023/4/28 10:00:00	2.2982	500	0.4596	达标				
	德利村	1时	2023/4/15 9:00:00	2.0324	500	0.4065	达标				
	福合村	1时	2023/10/17 6:00:00	1.3627	500	0.2725	达标				
	富锦市新东方学校	1时	2023/1/13 15:00:00	1.3419	500	0.2684	达标				
	城东村	1时	2023/10/31 20:00:00	1.2817	500	0.2563	达标				
	兴达村	1时	2023/2/5 9:00:00	1.2763	500	0.2553	达标				
50	东郊村	1时	2023/11/7 6:00:00	1.2870	500	0.2574	达标				
SO_2	富锦市第六中学	1时	2023/10/31 17:00:00	1.0516	500	0.2103	达标				
	翰林小区	1时	2023/11/22 18:00:00	1.0074	500	0.2015	达标				
	清华名苑小区	1时	2023/10/31 17:00:00	1.0458	500	0.2092	达标				
	乐居嘉园	1时	2023/10/31 17:00:00	0.9617	500	0.1923	达标				
	富锦市双语中学	1时	2023/10/31 17:00:00	0.9879	500	0.1976	达标				
	富锦市第三中学	1时	2023/11/23 1:00:00	0.9273	500	0.1855	达标				
	沿江湿地保护区	1时	2023/4/28 11:00:00	2.2736	150	0.4547	达标				
	区域最大值	1时	2023/4/28 9:00:00	2.6483	500	0.5297	达标				
	奋发村	1时	2023/10/8 13:00:00	4.1849	200	2.0925	达标				
NO_2	新吉利家园	1时	2023/4/28 10:00:00	4.2282	200	2.1141	达标				
	德利村	1时	2023/4/15 9:00:00	3.7392	200	1.8696	达标				

	福合村	1时	2023/10/17 6:00:00	2.5071	200	1.2536	达标
	富锦市新东方学校	1时	2023/1/13 15:00:00	2.4689	200	1.2344	达标
	城东村	1时	2023/10/31 20:00:00	2.3581	200	1.1790	达标
	兴达村	1时	2023/2/5 9:00:00	2.3481	200	1.1741	达标
	东郊村	1时	2023/11/7 6:00:00	2.3678	200	1.1839	达标
	富锦市第六中学	1时	2023/10/31 17:00:00	1.9348	200	0.9674	达标
	翰林小区	1时	2023/11/22 18:00:00	1.8534	200	0.9267	达标
	清华名苑小区	1时	2023/10/31 17:00:00	1.9240	200	0.9620	达标
	乐居嘉园	1时	2023/10/31 17:00:00	1.7693	200	0.8847	达标
	富锦市双语中学	1时	2023/10/31 17:00:00	1.8175	200	0.9087	达标
	富锦市第三中学	1时	2023/11/23 1:00:00	1.7060	200	0.8530	达标
	沿江湿地保护区	1时	2023/4/28 11:00:00	4.1830	200	2.0915	达标
	区域最大值	1时	2023/4/28 9:00:00	4.8724	200	2.4362	达标
	奋发村	1时	2023/10/8 13:00:00	0.0001	0.3	0.0000	达标
	新吉利家园	1时	2023/4/28 10:00:00	0.0001	0.3	0.0000	达标
	德利村	1时	2023/4/15 9:00:00	0.0001	0.3	0.0000	达标
	福合村	1 时	2023/10/17 6:00:00	0.0001	0.3	0.0000	达标
	富锦市新东方学校	1 时	2023/1/13 15:00:00	0.0001	0.3	0.0000	达标
	城东村	1 时	2023/10/31 20:00:00	0.0001	0.3	0.0000	达标
	兴达村	1 时	2023/2/5 9:00:00	0.0001	0.3	0.0000	达标
工	东郊村	1 时	2023/11/7 6:00:00	0.0001	0.3	0.0000	达标
汞	富锦市第六中学	1 时	2023/10/31 17:00:00	0.0000	0.3	0.0000	达标
	翰林小区	1 时	2023/11/22 18:00:00	0.0000	0.3	0.0000	达标
	清华名苑小区	1 时	2023/10/31 17:00:00	0.0000	0.3	0.0000	达标
	乐居嘉园	1时	2023/10/31 17:00:00	0.0000	0.3	0.0000	达标
	富锦市双语中学	1 时	2023/10/31 17:00:00	0.0000	0.3	0.0000	达标
	富锦市第三中学	1时	2023/11/23 1:00:00	0.0000	0.3	0.0000	达标
	沿江湿地保护区	1 时	2023/4/28 11:00:00	0.0001	0.3	0.0000	达标
	区域最大值	1时	2023/4/28 9:00:00	0.0001	0.3	0.0000	达标
	奋发村	1时	2023/10/8 13:00:00	0.2480	200	0.1240	达标
	新吉利家园	1 时	2023/4/28 10:00:00	0.2506	200	0.1253	达标
	德利村	1 时	2023/4/15 9:00:00	0.2216	200	0.1108	达标
	福合村	1 时	2023/10/17 6:00:00	0.1486	200	0.0743	达标
	富锦市新东方学校	1时	2023/1/13 15:00:00	0.1463	200	0.0732	达标
	城东村	1 时	2023/10/31 20:00:00	0.1398	200	0.0699	达标
	兴达村	1时	2023/2/5 9:00:00	0.1392	200	0.0696	达标
	东郊村	1时	2023/11/7 6:00:00	0.1403	200	0.0702	达标
氨	富锦市第六中学	1时	2023/10/31 17:00:00	0.1147	200	0.0574	达标
	翰林小区	1时	2023/11/22 18:00:00	0.1098	200	0.0549	达标
	清华名苑小区	1时	2023/10/31 17:00:00	0.1140	200	0.0570	达标
	乐居嘉园	1时	2023/10/31 17:00:00	0.1049	200	0.0525	达标
	富锦市双语中学	1时	2023/10/31 17:00:00	0.1077	200	0.0539	达标
	富锦市第三中学	1时	2023/11/23 1:00:00	0.1011	200	0.0506	达标
	沿江湿地保护区	1时	2023/4/28 11:00:00	0.2479	200	0.1240	达标
	区域最大值	1时	2023/4/28 9:00:00	0.2888	200	0.1444	达标

由表 5-2-4 可知:本项目污染源正常排放的污染物小时平均浓度贡献值在各环境空气保护目标和区域最大点的最大浓度占标率为: SO₂0.1855%~0.5297%、

 $NO_20.8530\% \sim 2.4362\%$ 、Hg0.0000%、氨 $0.0506\% \sim 0.1444\%$,各污染物小时平均浓度 贡献值最大浓度占标率均小于 100%。

表 5-2-5 本项目日平均贡献质量浓度预测结果表

_ \	新测占			贡献值	标准值	1 1)
污染物	预测点	平均时段	出现时间	$(\mu g/m^3)$	$(\mu g/m^3)$	占标率(%)	达标情况
	奋发村	日平均	2023-10-08	0.1635	150	0.1090	达标
•	新吉利家园	日平均	2023-04-17	0.0950	150	0.0634	达标
Ì		日平均	2023-04-28	0.0982	150	0.0655	 达标
Ì	福合村	日平均	2023-04-22	0.1994	150	0.1330	达标
	富锦市新东方学校	日平均	2023-01-13	0.1316	150	0.0878	达标
	城东村	日平均	2023-11-17	0.1890	150	0.1260	达标
	兴达村	日平均	2023-12-16	0.1762	150	0.1175	达标
DM	东郊村	日平均	2023-11-07	0.0967	150	0.0644	达标
PM_{10}	富锦市第六中学	日平均	2023-11-06	0.0979	150	0.0653	达标
	翰林小区	日平均	2023-11-06	0.0749	150	0.0499	达标
	清华名苑小区	日平均	2023-11-06	0.0936	150	0.0624	达标
	乐居嘉园	日平均	2023-11-06	0.0890	150	0.0593	达标
	富锦市双语中学	日平均	2023-11-06	0.0853	150	0.0569	达标
	富锦市第三中学	日平均	2023-11-06	0.0826	150	0.0551	达标
	沿江湿地保护区	日平均	2023-04-10	0.1181	50	0.0788	达标
	区域最大值	日平均	2023-04-29	0.3596	150	0.2397	达标
	奋发村	日平均	2023-10-08	0.0010	75	0.0013	达标
	新吉利家园	日平均	2023-04-17	0.0006	75	0.0008	达标
	德利村	日平均	2023-04-28	0.0006	75	0.0007	达标
	福合村	日平均	2023-04-22	0.0012	75	0.0017	达标
	富锦市新东方学校	日平均	2023-01-13	0.0008	75	0.0011	达标
	城东村	日平均	2023-11-17	0.0012	75	0.0016	达标
	兴达村	日平均	2023-12-16	0.0011	75	0.0015	达标
DM	东郊村	日平均	2023-11-07	0.0006	75	0.0008	达标
PM _{2.5}	富锦市第六中学	日平均	2023-11-06	0.0006	75	0.0008	达标
	翰林小区	日平均	2023-11-06	0.0005	75	0.0006	达标
	清华名苑小区	日平均	2023-11-06	0.0006	75	0.0008	达标
	乐居嘉园	日平均	2023-11-06	0.0006	75	0.0007	达标
	富锦市双语中学	日平均	2023-11-06	0.0005	75	0.0007	达标
	富锦市第三中学	日平均	2023-11-06	0.0005	75	0.0007	达标
	沿江湿地保护区	日平均	2023-04-10	0.0006	35	0.0008	达标
	区域最大值	日平均	2023-04-29	0.0022	75	0.0030	达标
	奋发村	日平均	2023-10-08	0.4961	150	0.3307	达标
SO_2	新吉利家园	日平均	2023-04-17	0.2925	150	0.1950	达标
	德利村	日平均	2023-04-28	0.2806	150	0.1871	达标

	福合村	日平均	2023-04-22	0.6341	150	0.4227	达标
	富锦市新东方学校	日平均	2023-01-13	0.4176	150	0.2784	达标
	城东村	日平均	2023-11-17	0.6012	150	0.4008	达标
	兴达村	日平均	2023-12-16	0.5619	150	0.3746	达标
	东郊村	日平均	2023-11-07	0.3078	150	0.2052	达标
	富锦市第六中学	日平均	2023-11-06	0.3120	150	0.2080	达标
	翰林小区	日平均	2023-11-06	0.2388	150	0.1592	达标
	清华名苑小区	<u>日平均</u> 日平均	2023-11-06	0.2981	150	0.1988	达标
	乐居嘉园 	日平均	2023-11-06	0.2836	150	0.1891	达标
	富锦市双语中学	日平均	2023-11-06	0.2718	150	0.1812	达标
	富锦市第三中学	<u>日平均</u> 日平均	2023-11-06	0.2632	150	0.1755	达标
	沿江湿地保护区	日平均	2023-04-10	0.2032	50	0.1753	达标
	区域最大值	 日平均	2023-04-10	1.1425	150	0.7616	送标 达标
	奋发村	<u>日平均</u> 日平均	2023-04-29	0.9127	80	1.1409	送标 达标
	新吉利家园	日平均	2023-10-08	0.5382	80	0.6728	送标 - 送标
	(三) (高利村) (高利村) (高利村)	 日平均	2023-04-17	0.5362	80	0.6453	込标
	福合村	<u>日平均</u> 日平均	2023-04-28	1.1666	80	1.4583	上
	富锦市新东方学校	日平均	2023-04-22	0.7682	80	0.9603	上
	城东村	日平均	2023-01-13	1.1062	80	1.3827	上
	兴达村	<u>日平均</u> 日平均	2023-11-17	1.002	80	1.2921	上
	东郊村	<u>日平均</u> 日平均	2023-12-10	0.5662	80	0.7078	上
NO_2	富锦市第六中学	<u>日平均</u> 日平均	2023-11-07	0.5739	80	0.7078	上
	翰林小区	 日平均	2023-11-06	0.3739	80	0.7174	上
	清华名苑小区	日平均	2023-11-06	0.4393	80	0.6857	上
		<u>日平均</u> 日平均	2023-11-06	0.5217	80	0.6521	
	富锦市双语中学	<u>日平均</u> 日平均	2023-11-06	0.5217	80	0.6251	上
	富锦市第三中学	日平均 日平均	2023-11-06	0.3001	80	0.6053	
	沿江湿地保护区	<u>日平均</u> 日平均	2023-11-00	0.4642	80	0.7115	上
	区域最大值	<u>日平均</u> 日平均	2023-04-10	2.1019	80	2.6274	上
		日平均					上
	新士利索恩		2023-11-27	0.0081	300	0.0027	
	新吉利家园 德利村	日平均 日平均	2023-02-11	0.0081	300	0.0027	 达标
			2023-11-08	0.0053		0.0018	上
	福合村	日平均	2023-01-27	0.0007	300	0.0002	
	富锦市新东方学校	日平均	2023-02-11	0.0012 0.0006	300	0.0004	 达标
	城东村	日平均	2023-02-11			0.0002	
	兴达村	日平均	2023-10-27	0.0003	300		达标
TSP	东郊村	日平均	2023-11-08	0.0004	300	0.0001	<u> </u>
	富锦市第六中学	日平均	2023-01-18	0.0002	300	0.0001	达标
	翰林小区 港化夕英小区	日平均	2023-01-18	0.0003	300	0.0001	<u> </u>
	清华名苑小区	日平均	2023-01-15	0.0002	300	0.0001	<u> </u>
	乐居嘉园	日平均	2023-04-06	0.0001	300	0.0000	<u> </u>
	富锦市双语中学	日平均	2023-01-15	0.0001	300	0.0000	达标
	富锦市第三中学	日平均	2023-01-18	0.0003	300	0.0001	达标
	沿江湿地保护区	日平均	2023-11-04	0.0106	120	0.0035	达标
	区域最大值	日平均	2023-01-08	0.1775	300	0.0592	达标

由表5-2-5可知:本项目污染源正常排放的污染物日平均浓度贡献值在各环境空气保护目标和区域最大点的最大浓度占标率为: PM₁₀0.0499%~0.2397%、

 $PM_{2.5}0.0007\%\sim0.0030\%$, $SO_20.1592\%\sim0.7616\%$, $NO_20.5492\%\sim2.6274\%$,

TSP0.0000%~0.0592%, 各污染物日平均浓度贡献值最大浓度占标率均小于100%。

表 5-2-6 本项目年平均贡献质量浓度预测结果表

污染物	预测点		贡献值(μg/m³)	标准值(µg/m³)		达标情况
	奋发村	年平均	0.0052	70	0.0074	达标
	新吉利家园	年平均	0.0044	70	0.0062	达标
	德利村	年平均	0.0029	70	0.0041	达标
	福合村	年平均	0.0291	70	0.0415	达标
	富锦市新东方学校	年平均	0.0071	70	0.0102	达标
	城东村	年平均	0.0045	70	0.0065	达标
	兴达村	年平均	0.0097	70	0.0139	达标
DM (东郊村	年平均	0.0026	70	0.0037	达标
PM_{10}	富锦市第六中学	年平均	0.0024	70	0.0034	达标
	翰林小区	年平均	0.0018	70	0.0026	达标
	清华名苑小区	年平均	0.0023	70	0.0033	达标
	乐居嘉园	年平均	0.0022	70	0.0032	达标
	富锦市双语中学	年平均	0.0021	70	0.0031	达标
	富锦市第三中学	年平均	0.0020	70	0.0028	达标
	沿江湿地保护区	年平均	0.0040	40	0.0058	达标
	区域最大值	年平均	0.0372	70	0.0532	达标
	奋发村	年平均	0.0000	35	0.0001	达标
	新吉利家园	年平均	0.0000	35	0.0000	达标
	德利村	年平均	0.0000	35	0.0000	达标
	福合村	年平均	0.0002	35	0.0005	达标
	富锦市新东方学校	年平均	0.0000	35	0.0001	达标
	城东村	年平均	0.0000	35	0.0001	达标
	兴达村	年平均	0.0001	35	0.0002	达标
PM _{2.5}	东郊村	年平均	0.0000	35	0.0000	达标
F 1V12.5	富锦市第六中学	年平均	0.0000	35	0.0000	达标
	翰林小区	年平均	0.0000	35	0.0000	达标
	清华名苑小区	年平均	0.0000	35	0.0000	达标
	乐居嘉园	年平均	0.0000	35	0.0000	达标
	富锦市双语中学	年平均	0.0000	35	0.0000	达标
	富锦市第三中学	年平均	0.0000	35	0.0000	达标
	沿江湿地保护区	年平均	0.0000	15	0.0000	达标
	区域最大值	年平均	0.0002	35	0.0006	达标
	奋发村	年平均	0.0120	60	0.0200	达标
SO-	新吉利家园	年平均	0.0087	60	0.0145	达标
SO_2	德利村	年平均	0.0061	60	0.0102	达标
	福合村	年平均	0.0897	60	0.1496	达标

	富锦市新东方学校	年平均	0.0214	60	0.0356	达标
	城东村	年平均	0.0137	60	0.0228	达标
	兴达村	年平均	0.0302	60	0.0504	达标
	东郊村	年平均	0.0076	60	0.0127	达标
	富锦市第六中学	年平均	0.0071	60	0.0118	达标
	翰林小区	年平均	0.0055	60	0.0091	达标
	清华名苑小区	年平均	0.0070	60	0.0117	达标
	乐居嘉园	年平均	0.0068	60	0.0114	达标
	富锦市双语中学	年平均	0.0066	60	0.0109	达标
	富锦市第三中学	年平均	0.0059	60	0.0098	达标
	沿江湿地保护区	年平均	0.0064	20	0.0107	达标
	区域最大值	年平均	0.1125	60	0.1876	达标
	奋发村	年平均	0.0221	40	0.0553	达标
	新吉利家园	年平均	0.0160	40	0.0401	达标
	德利村	年平均	0.0112	40	0.0281	达标
	福合村	年平均	0.1651	40	0.4128	达标
	富锦市新东方学校	年平均	0.0394	40	0.0984	达标
	城东村	年平均	0.0252	40	0.0629	达标
	兴达村	年平均	0.0556	40	0.1391	达标
NO	东郊村	年平均	0.0140	40	0.0351	达标
NO_2	富锦市第六中学	年平均	0.0131	40	0.0327	达标
	翰林小区	年平均	0.0100	40	0.0251	达标
	清华名苑小区	年平均	0.0129	40	0.0323	达标
	乐居嘉园	年平均	0.0126	40	0.0314	达标
	富锦市双语中学	年平均	0.0121	40	0.0301	达标
	富锦市第三中学	年平均	0.0108	40	0.0271	达标
	沿江湿地保护区	年平均	0.0118	40	0.0295	达标
	区域最大值	年平均	0.2071	40	0.5177	达标
	奋发村	年平均	0.0004	200	0.0002	达标
	新吉利家园	年平均	0.0003	200	0.0001	达标
	德利村	年平均	0.0002	200	0.0001	达标
	福合村	年平均	0.0001	200	0.0000	达标
	富锦市新东方学校	年平均	0.0000	200	0.0000	达标
	城东村	年平均	0.0000	200	0.0000	达标
	兴达村	年平均	0.0000	200	0.0000	达标
TCD	东郊村	年平均	0.0000	200	0.0000	达标
TSP	富锦市第六中学	年平均	0.0000	200	0.0000	达标
	翰林小区	年平均	0.0000	200	0.0000	达标
	清华名苑小区	年平均	0.0000	200	0.0000	达标
	乐居嘉园	年平均	0.0000	200	0.0000	达标
	富锦市双语中学	年平均	0.0000	200	0.0000	达标
	富锦市第三中学	年平均	0.0000	200	0.0000	达标
	沿江湿地保护区	年平均	0.0004	80	0.0002	达标
	区域最大值	年平均	0.0334	200	0.0167	达标

由表5-2-6可知:本项目污染源正常排放的污染物年平均浓度贡献值在各环境空气

保护目标和区域最大点的最大浓度占标率为: PM₁₀0.0026%~0.0532%(其中一类区沿江湿地保护区占标率为0.0058%)、PM_{2.5}0.0000%~0.0006%(其中一类区沿江湿地保护区占标率为0.0000%)、SO₂0.0091%~0.1876%(其中一类区沿江湿地保护区占标率为0.0107%)、NO₂0.0251%~0.5177%(其中一类区沿江湿地保护区占标率为0.0295%)、TSP0.0000%~0.0167%(其中一类区沿江湿地保护区占标率为0.0002%),各污染物年平均浓度贡献值最大占标率均小于30%,其中一类区沿江湿地保护区各污染物最大浓度占标率均小于10%。

表 5-2-7 本项目保证率日平均叠加质量浓度预测结果表

1		12 3-2-1	一个人口小		中风里怀人	XWAIXX	ı	1	1
污染物	预测点	平均时段	保证率(%)	贡献值(μg/m³)	占标率(%)	现状浓度 (μg/m³)	叠加后浓度 (μg/m³)	占标率(%)	达标情况
	奋发村	日平均	95	0.0031	0.0021	93	93.0030	62.0020	达标
	新吉利家园	日平均	95	0.0027	0.0018	93	93.0026	62.0017	达标
	德利村	日平均	95	0.0008	0.0005	93	93.0007	62.0004	达标
	福合村	日平均	95	0.0776	0.0517	93	93.0774	62.0516	达标
	富锦市新东方学校	日平均	95	0.0088	0.0059	93	93.0083	62.0055	达标
	城东村	日平均	95	0.0042	0.0028	93	93.0033	62.0022	达标
	兴达村	日平均	95	0.0167	0.0111	93	93.0160	62.0107	达标
DM	东郊村	日平均	95	0.0011	0.0007	93	93.0003	62.0002	达标
PM_{10}	富锦市第六中学	日平均	95	0.0006	0.0004	93	92.9997	61.9998	达标
	翰林小区	日平均	95	0.0005	0.0003	93	92.9975	61.9983	达标
	清华名苑小区	日平均	95	0.0006	0.0004	93	92.9997	61.9998	达标
	乐居嘉园	日平均	95	0.0005	0.0003	93	92.9996	61.9997	达标
	富锦市双语中学	日平均	95	0.0005	0.0003	93	92.9994	61.9996	达标
	富锦市第三中学	日平均	95	0.0006	0.0004	93	92.9982	61.9988	达标
	沿江湿地保护区	日平均	95	0.0136	0.0272	/	/	/	达标
	区域最大值	日平均	95	0.1928	0.1285	93	93.1927	62.1284	达标
	奋发村	日平均	95	0.0001	0.0001	69	69.0001	92.0001	达标
	新吉利家园	日平均	95	0.0000	0.0000	69	69.0000	92.0000	达标
	德利村	日平均	95	0.0000	0.0000	69	69.0000	92.0000	达标
DM	福合村	日平均	95	0.0000	0.0000	69	69.0000	92.0000	达标
PM _{2.5}	富锦市新东方学校	日平均	95	0.0000	0.0000	69	69.0000	92.0000	达标
	城东村	日平均	95	0.0000	0.0000	69	69.0000	92.0000	达标
	兴达村	日平均	95	0.0000	0.0000	69	69.0000	92.0000	达标
	东郊村	日平均	95	0.0000	0.0000	69	69.0000	92.0000	达标

	富锦市第六中学	日平均	95	0.0000	0.0000	69	69.0000	91.9999	达标
	翰林小区	日平均	95	0.0000	0.0000	69	69.0000	91.9999	达标
	清华名苑小区	日平均	95	0.0000	0.0000	69	68.9999	91.9999	达标
	乐居嘉园	日平均	95	0.0000	0.0000	69	68.9999	91.9999	达标
	富锦市双语中学	日平均	95	0.0000	0.0000	69	68.9999	91.9999	达标
	富锦市第三中学	日平均	95	0.0000	0.0000	69	69.0000	91.9999	达标
	沿江湿地保护区	日平均	95	0.0001	0.0003	/	/	/	达标
	区域最大值	日平均	95	0.0010	0.0013	69	69.0012	92.0013	达标
	奋发村	日平均	98	0.0254	0.0169	14	14.0143	9.3429	达标
	新吉利家园	日平均	98	0.0112	0.0075	14	14.0068	9.3379	达标
	德利村	日平均	98	0.0107	0.0071	14	14.0060	9.3373	达标
	福合村	日平均	98	0.0154	0.0103	14	14.0053	9.3368	达标
	富锦市新东方学校	日平均	98	0.0102	0.0068	14	14.0056	9.3371	达标
	城东村	日平均	98	0.0074	0.0049	14	14.0022	9.3348	达标
	兴达村	日平均	98	0.0000	0.0000	14	14.0000	9.3333	达标
co.	东郊村	日平均	98	0.0089	0.0059	14	14.0005	9.3337	达标
SO_2	富锦市第六中学	日平均	98	0.0424	0.0283	14	14.0257	9.3505	达标
	翰林小区	日平均	98	0.0000	0.0000	14	14.0000	9.3333	达标
	清华名苑小区	日平均	98	0.0605	0.0403	14	14.0289	9.3526	达标
	乐居嘉园	日平均	98	0.0646	0.0431	14	14.0302	9.3535	达标
	富锦市双语中学	日平均	98	0.0566	0.0377	14	14.0221	9.3481	达标
	富锦市第三中学	日平均	98	0.0196	0.0131	14	14.0026	9.3351	达标
	沿江湿地保护区	日平均	98	0.0328	0.0656	/	/	/	达标
	区域最大值	日平均	98	0.3226	0.2151	14	14.3175	9.5450	达标
	奋发村	日平均	98	0.0034	0.0043	44	44.0021	55.0027	达标
NO_2	新吉利家园	日平均	98	0.0005	0.0006	44	43.9950	54.9938	达标
	德利村	日平均	98	0.0004	0.0005	44	43.9960	54.9950	达标

	福合村	日平均	98	0.2495	0.3119	44	44.2187	55.2734	达标
	富锦市新东方学校	日平均	98	0.0063	0.0079	44	43.9259	54.9074	达标
	城东村	日平均	98	0.0054	0.0068	44	43.8540	54.8176	达标
	兴达村	日平均	98	0.0468	0.0585	44	43.9186	54.8983	达标
	东郊村	日平均	98	0.0055	0.0069	44	43.9037	54.8797	达标
	富锦市第六中学	日平均	98	0.0041	0.0051	44	43.9507	54.9384	达标
	翰林小区	日平均	98	0.0037	0.0046	44	43.6936	54.6169	达标
	清华名苑小区	日平均	98	0.0038	0.0048	44	43.9709	54.9636	达标
	乐居嘉园	日平均	98	0.0035	0.0044	44	43.9856	54.9820	达标
	富锦市双语中学	日平均	98	0.0034	0.0043	44	43.9624	54.9530	达标
	富锦市第三中学	日平均	98	0.0037	0.0046	44	43.7779	54.7224	达标
	沿江湿地保护区	日平均	98	0.0008	0.0010	/	/	/	达标
	区域最大值	日平均	98	0.8665	1.0831	44	44.8620	56.0774	达标
	奋发村	日平均	/	0.0081	0.0027	/	/	/	达标
	新吉利家园	日平均	/	0.0051	0.0017	/	/	/	达标
	德利村	日平均	/	0.0036	0.0012	/	/	/	达标
	福合村	日平均	/	0.0005	0.0002	/	/	/	达标
	富锦市新东方学校	日平均	/	0.0003	0.0001	/	/	/	达标
	城东村	日平均	/	0.0002	0.0001	/	/	/	达标
TSP	兴达村	日平均	/	0.0000	0.0000	/	/	/	达标
131	东郊村	日平均	/	0.0003	0.0001	/	/	/	达标
	富锦市第六中学	日平均	/	0.0002	0.0001	/	/	/	达标
	翰林小区	日平均	/	0.0002	0.0001	/	/	/	达标
	清华名苑小区	日平均	/	0.0001	0.0000	/	/	/	达标
	乐居嘉园	日平均	/	0.0001	0.0000	/	/	/	达标
	富锦市双语中学	日平均	/	0.0001	0.0000	/	/	/	达标
	富锦市第三中学	日平均	/	0.0002	0.0001	/	/	/	达标

沿江湿地保护区	日平均	/	0.0093	0.0031	/	/	/	达标
区域最大值	日平均	/	0.1775	0.0592	/	/	/	达标

由表 5-2-7 可知:本项目正常排放各污染物在各环境空气保护目标(除沿江湿地保护区外)和区域最大点日平均贡献浓度叠加区域削减污染源、现状浓度影响后,PM₁₀、PM_{2.5}、SO₂、NO₂等主要污染物保证率日平均质量浓度占标率和 TSP 日平均质量浓度占标率均小于 100%,能够满足《环境空气质量标准》(GB3095-2012)及修改单中二级标准限值要求;沿江湿地保护区各污染物日平均贡献浓度叠加区域削减污染源影响后,PM₁₀、PM_{2.5}、SO₂、NO₂等主要污染物保证率日平均质量浓度占标率和 TSP 日平均质量浓度占标率均小于 100%,能够满足《环境空气质量标准》(GB3095-2012)及修改单中一级标准限值要求。

表 5-2-8 本项目年平均叠加质量浓度预测结果表

污染物	预测点	平均时段	贡献值(μg/m³)	占标率(%)	现状浓度(μg/m³)	叠加后浓度(μg/m³)	占标率(%)	达标情况
	奋发村	年平均	0.0052	0.0074	39.3	39.3046	56.1494	达标
	新吉利家园	年平均	0.0044	0.0063	39.3	39.3034	56.1478	达标
		年平均	0.0029	0.0041	39.3	39.3020	56.1457	达标
	福合村	年平均	0.0291	0.0416	39.3	39.3276	56.1823	达标
	富锦市新东方学校	年平均	0.0071	0.0101	39.3	39.3048	56.1497	达标
	城东村	年平均	0.0045	0.0064	39.3	39.3012	56.1446	达标
D) (兴达村	年平均	0.0097	0.0139	39.3	39.3066	56.1523	达标
PM_{10}	东郊村	年平均	0.0026	0.0037	39.3	39.2998	56.1425	达标
	富锦市第六中学	年平均	0.0024	0.0034	39.3	39.2998	56.1426	达标
	翰林小区	年平均	0.0018	0.0026	39.3	39.2962	56.1374	达标
	清华名苑小区	年平均	0.0023	0.0033	39.3	39.2999	56.1428	达标
	乐居嘉园	年平均	0.0022	0.0031	39.3	39.3000	56.1429	达标
	富锦市双语中学	年平均	0.0021	0.0030	39.3	39.2995	56.1422	达标
	富锦市第三中学	年平均	0.0020	0.0029	39.3	39.2975	56.1392	达标

	沿江湿地保护区	年平均	0.0040	0.0100	/	/	/	达标
	区域最大值	年平均	0.0372	0.0531	39.3	39.3362	56.1945	达标
	奋发村	年平均	0.0000	0.0000	25	25.0000	71.4285	达标
	新吉利家园	年平均	0.0000	0.0000	25	25.0000	71.4285	达标
	德利村	年平均	0.0000	0.0000	25	25.0000	71.4285	达标
	福合村	年平均	0.0002	0.0006	25	25.0001	71.4288	达标
	富锦市新东方学校	年平均	0.0000	0.0000	25	24.9999	71.4283	达标
	城东村	年平均	0.0000	0.0000	25	24.9998	71.4281	达标
	兴达村	年平均	0.0001	0.0003	25	24.9999	71.4282	达标
DM.	东郊村	年平均	0.0000	0.0000	25	24.9999	71.4282	达标
PM _{2.5}	富锦市第六中学	年平均	0.0000	0.0000	25	24.9999	71.4282	达标
	翰林小区	年平均	0.0000	0.0000	25	24.9997	71.4277	达标
	清华名苑小区	年平均	0.0000	0.0000	25	24.9999	71.4282	达标
	乐居嘉园	年平均	0.0000	0.0000	25	24.9999	71.4282	达标
	富锦市双语中学	年平均	0.0000	0.0000	25	24.9999	71.4282	达标
	富锦市第三中学	年平均	0.0000	0.0000	25	24.9998	71.4279	达标
	沿江湿地保护区	年平均	0.0000	0.0000	/	/	/	达标
	区域最大值	年平均	0.0002	0.0006	25	25.0002	71.4290	达标
	奋发村	年平均	0.0120	0.0200	6.43	6.4327	10.7212	达标
	新吉利家园	年平均	0.0087	0.0145	6.43	6.4233	10.7055	达标
	德利村	年平均	0.0061	0.0102	6.43	6.4213	10.7021	达标
	福合村	年平均	0.0897	0.1495	6.43	6.4957	10.8261	达标
SO_2	富锦市新东方学校	年平均	0.0214	0.0357	6.43	6.4129	10.6882	达标
	城东村	年平均	0.0137	0.0228	6.43	6.3883	10.6472	达标
	兴达村	年平均	0.0302	0.0503	6.43	6.4091	10.6819	达标
	东郊村	年平均	0.0076	0.0127	6.43	6.3915	10.6524	达标
	富锦市第六中学	年平均	0.0071	0.0118	6.43	6.3949	10.6581	达标

	翰林小区	年平均	0.0055	0.0092	6.43	6.3426	10.5710	达标
	清华名苑小区	年平均	0.0070	0.0117	6.43	6.3981	10.6635	达标
	乐居嘉园	年平均	0.0068	0.0113	6.43	6.4000	10.6667	达标
	富锦市双语中学	年平均	0.0066	0.0110	6.43	6.3932	10.6553	达标
	富锦市第三中学	年平均	0.0059	0.0098	6.43	6.3614	10.6023	达标
	沿江湿地保护区	年平均	0.0064	0.0320	/	/	/	达标
	区域最大值	年平均	0.1125	0.1875	6.43	6.5249	10.8749	达标
	奋发村	年平均	0.0221	0.0553	16.73	16.7463	41.8658	达标
	新吉利家园	年平均	0.0160	0.0400	16.73	16.7364	41.8409	达标
	德利村	年平均	0.0112	0.0280	16.73	16.7319	41.8299	达标
	福合村	年平均	0.1651	0.4128	16.73	16.8800	42.2000	达标
	富锦市新东方学校	年平均	0.0394	0.0985	16.73	16.7452	41.8631	达标
	城东村	年平均	0.0252	0.0630	16.73	16.7204	41.8011	达标
	兴达村	年平均	0.0556	0.1390	16.73	16.7536	41.8840	达标
NO	东郊村	年平均	0.0140	0.0350	16.73	16.7151	41.7877	达标
NO_2	富锦市第六中学	年平均	0.0131	0.0328	16.73	16.7166	41.7915	达标
	翰林小区	年平均	0.0100	0.0250	16.73	16.6818	41.7045	达标
	清华名苑小区	年平均	0.0129	0.0323	16.73	16.7185	41.7962	达标
	乐居嘉园	年平均	0.0126	0.0315	16.73	16.7195	41.7987	达标
	富锦市双语中学	年平均	0.0121	0.0303	16.73	16.7148	41.7871	达标
	富锦市第三中学	年平均	0.0108	0.0270	16.73	16.6941	41.7352	达标
	沿江湿地保护区	年平均	0.0118	0.0295	/	/	/	达标
	区域最大值	年平均	0.2071	0.5178	16.73	16.9260	42.3150	达标
	奋发村	年平均	0.0004	0.0002	/	-0.0569	-0.0284	达标
TSP	新吉利家园	年平均	0.0003	0.0002	/	-0.0910	-0.0455	达标
151	德利村	年平均	0.0002	0.0001	/	-0.0952	-0.0476	达标
	福合村	年平均	0.0001	0.0001	/	-0.0673	-0.0336	达标

黑龙江省佳木斯市富锦市一热源迁建项目环境影响报告书

富锦市新东方学校	年平均	0.0000	0.0000	/	-0.1179	-0.0590	达标
城东村	年平均	0.0000	0.0000	/	-0.1380	-0.0690	达标
兴达村	年平均	0.0000	0.0000	/	-0.0753	-0.0377	达标
东郊村	年平均	0.0000	0.0000	/	-0.2213	-0.1106	达标
富锦市第六中学	年平均	0.0000	0.0000	/	-0.4706	-0.2353	达标
翰林小区	年平均	0.0000	0.0000	/	-0.5045	-0.2523	达标
清华名苑小区	年平均	0.0000	0.0000	/	-0.5502	-0.2751	达标
乐居嘉园	年平均	0.0000	0.0000	/	-0.6570	-0.3285	达标
富锦市双语中学	年平均	0.0000	0.0000	/	-0.7050	-0.3525	达标
富锦市第三中学	年平均	0.0000	0.0000	/	-0.5384	-0.2692	达标
沿江湿地保护区	年平均	0.0004	0.0005	/	-0.0718	-0.0359	达标
区域最大值	年平均	0.0000	0.0000	/	-0.0225	-0.0113	达标

由表 5-2-7 可知:本项目正常排放各污染物在各环境空气保护目标(除沿江湿地保护区外)和区域最大点年平均贡献浓度叠加区域削减污染源、现状浓度影响后,PM₁₀、PM_{2.5}、SO₂、NO₂、TSP等主要污染物年平均质量浓度占标率均小于 100%,能够满足《环境空气质量标准》(GB3095-2012)及修改单中二级标准限值要求;沿江湿地保护区各污染物年平均贡献浓度叠加区域削减污染源影响后,PM₁₀、PM_{2.5}、SO₂、NO₂、TSP等主要污染物年平均质量浓度占标率均小于 100%,能够满足《环境空气质量标准》(GB3095-2012)及修改单中一级标准限值要求。

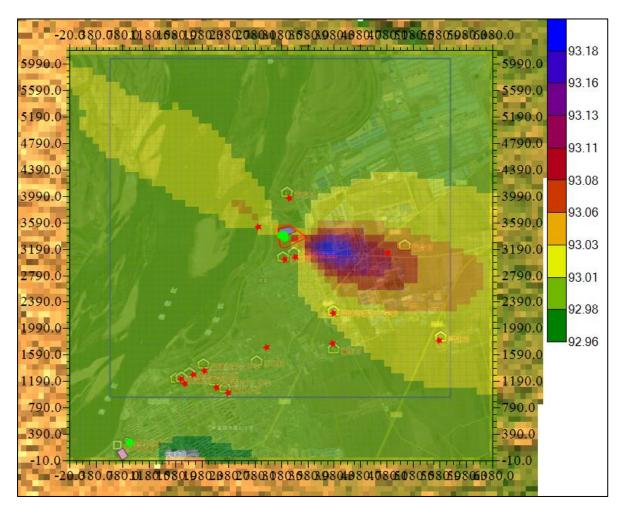


图 5-2-3 本项目 PM_{10} 保证率日平均质量叠加浓度分布图($\mu g/m^3$)

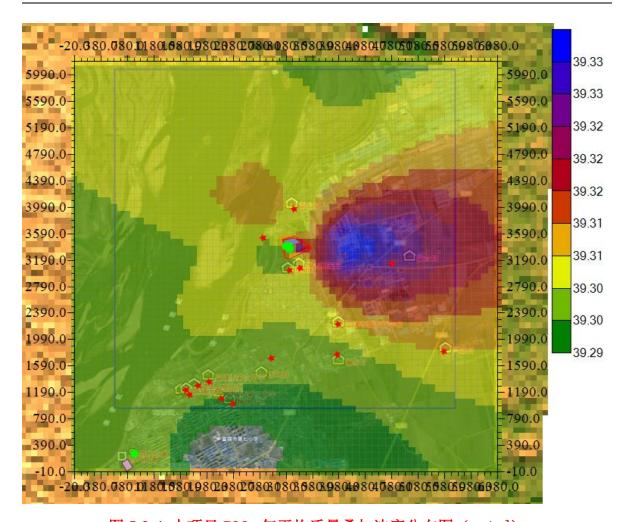


图 5-2-4 本项目 PM_{10} 年平均质量叠加浓度分布图($\mu g/m^3$)

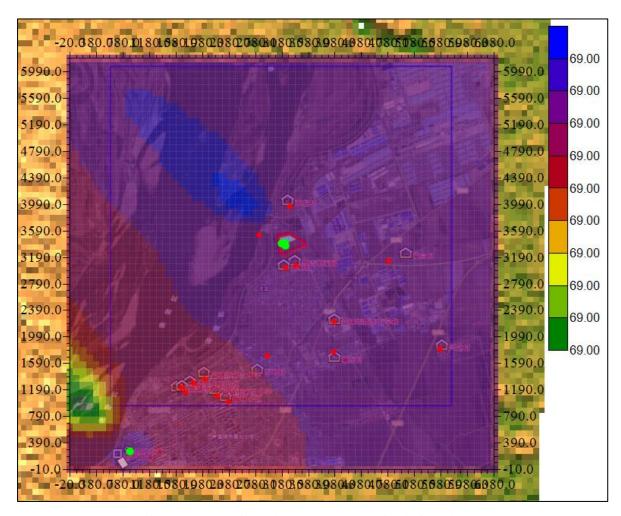


图 5-2-5 本项目 PM_{2.5} 保证率日平均质量叠加浓度分布图 (µg/m³)

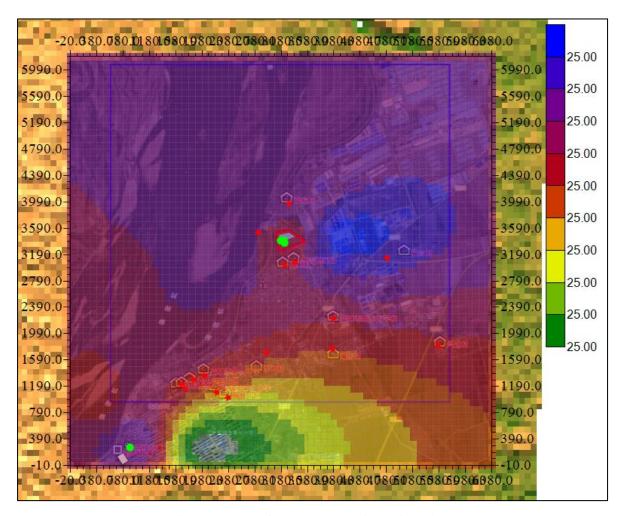


图 5-2-6 本项目 PM_{2.5}年平均质量叠加浓度分布图 (µg/m³)

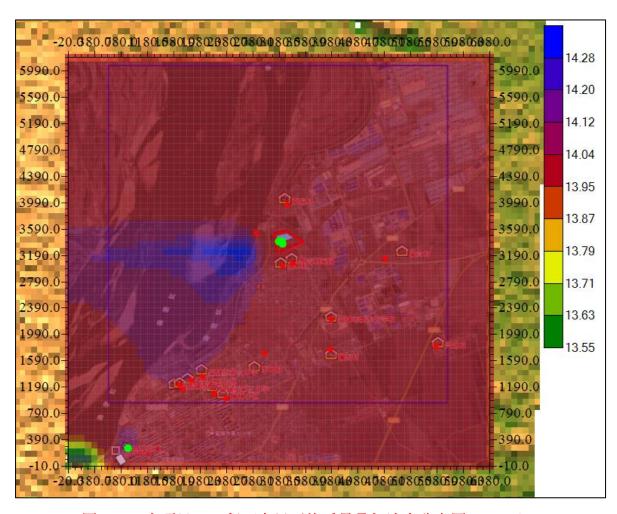


图 5-2-7 本项目 SO_2 保证率日平均质量叠加浓度分布图($\mu g/m^3$)

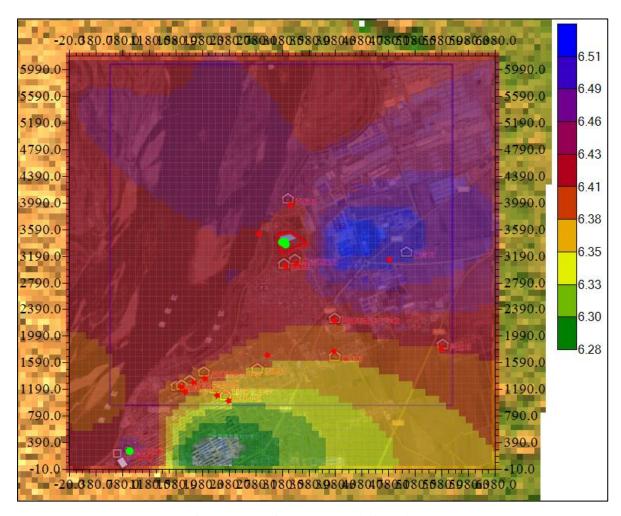


图 5-2-8 本项目 SO₂年平均质量浓度分布图 (μg/m³)

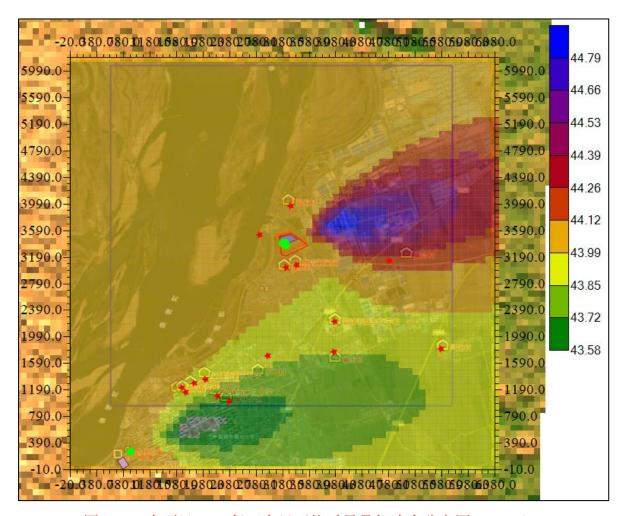


图 5-2-9 本项目 NO₂保证率日平均质量叠加浓度分布图 (μg/m³)

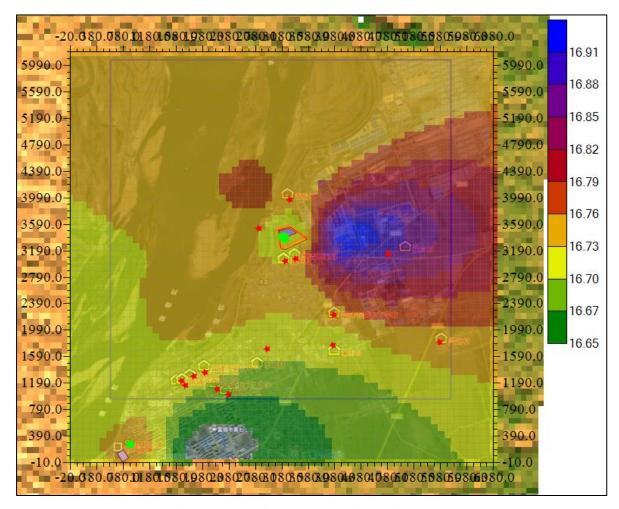


图 5-2-10 本项目 NO₂年平均质量叠加浓度分布图 (μg/m³)

5.2.1.2 非正常工况预测分析

非正常工况下对敏感点及最大落地浓度点的影响预测结果见表5-2-9。

污染物 预测点 平均时段 贡献值 (μg/m³) 标准值 (µg/m³) 占标率(%) 奋发村 1h 27.3982 450 6.0885 新吉利家园 1h 27.6814 450 6.1514 德利村 1h 24.4797 450 5.4399 福合村 1h 16.4138 450 3.6475 富锦市新东方学校 16.1632 450 1h 3.5918 城东村 1h 15.4381 450 3.4307 兴达村 15.3730 450 PM₁₀ 1h 3.4162 东郊村 1h 15.5016 450 3.4448 富锦市第六中学 1h 12.6666 450 2.8148 翰林小区 12.1339 450 1h 2.6964 清华名苑小区 1h 12.5963 450 2.7992 乐居嘉园 1h 11.5836 450 2.5741 富锦市双语中学 1h 11.8988 450 2.6442

表5-2-9 非正常状态SO₂预测结果表

	富锦市第三中学	1h	11.1690	450	2.4820
	沿江湿地保护区	1h	27.3853	150	18.2569
	区域最大值	1h	31.8987	450	7.0886
	奋发村	1h	163.7777	500	32.7555
	新吉利家园	1h	165.4709	500	33.0942
	德利村	1h	146.3322	500	29.2664
	福合村	1h	98.1168	500	19.6234
	富锦市新东方学校	1h	96.6187	500	19.3237
	城东村	1h	92.2842	500	18.4568
	兴达村	1h	91.8949	500	18.3790
00	东郊村	1h	92.6634	500	18.5327
SO_2	富锦市第六中学	1h	75.7169	500	15.1434
	翰林小区	1h	72.5328	500	14.5066
	清华名苑小区	1h	75.2970	500	15.0594
	乐居嘉园	1h	69.2431	500	13.8486
	富锦市双语中学	1h	71.1275	500	14.2255
	富锦市第三中学	1h	66.7646	500	13.3529
	沿江湿地保护区	1h	163.7008	150	109.1339
	区域最大值	1h	190.6802	500	38.1360
	奋发村	1h	88.5251	200	44.2626
	新吉利家园	1h	88.6636	200	44.3318
	德利村	1h	87.0986	200	43.5493
	福合村	1h	72.2055	200	36.1027
	富锦市新东方学校	1h	71.1030	200	35.5515
	城东村	1h	67.9132	200	33.9566
	兴达村	1h	67.6267	200	33.8134
NO	东郊村	1h	68.1923	200	34.0961
NO_2	富锦市第六中学	1h	55.7211	200	27.8606
	翰林小区	1h	53.3779	200	26.6889
	清华名苑小区	1h	55.4121	200	27.7060
	乐居嘉园	1h	50.9569	200	25.4785
	富锦市双语中学	1h	52.3437	200	26.1718
	富锦市第三中学	1h	49.1330	200	24.5665
	沿江湿地保护区	1h	88.5188	200	44.2594
	区域最大值	1h	90.7249	200	45.3625

非正常情况下,污染物SO₂、NO₂和PM₁₀最大1h贡献浓度占标率分别为<u>沿江湿地</u>保护区18.2569%、沿江湿地保护区109.1339%、区域最大值45.3625%。

5.2.1.3 大气环境防护距离计算

根据AERMOD模式环境防护区域预测模式的计算结果,项目各污染物小时贡献浓度、日均贡献浓度均无超标点,无需设置大气环境防护距离。

5.2.1.4 污染物排放量核算

本项目污染物排放量核算情况见表5-2-10~表5-2-13。

表5-2-10 本项目大气污染物有组织排放量核算表

		123-2-1		米彻什组约州从里仅是	F-1X			
序 号	排放口	污染物	核算排放浓度 (mg/m³)	核算排放速率(kg/h)	核算年排放量(t/a)			
			主要排放	改口				
		颗粒物	7.18	3.20	9.02			
1		SO ₂	22.86	10.18	28.61			
1	锅炉	NO _x	46.73	20.81	58.57			
		汞及其化合物	8.98×10 ⁻⁴	0.0004	0.001			
		NH ₃	2.5	1.11	4.90			
			颗粒物		9.02			
`	III XI		SO_2					
	要排放口 合计		NOx	58.57				
	ΗИ		汞及其化合物	0.001				
			NH ₃		4.90			
			有组织排放	 放总计				
			颗粒物		9.02			
	- 1 H 1 H 1		SO_2		28.61			
	且织排放 总计		NOx		58.57			
	NEW VI		汞及其化合物	Ü	0.001			
			NH ₃		4.90			

表5-2-11 本项目大气污染物无组织排放量核算表

序		>= >4 dt	主要污染	国家或地方污染物排	放标准	年排放量
序 号 ———	产污环节	污染物	防治措施	标准名称	浓度限值	(t/a)
1	储煤场	颗粒物	封闭+洒水		1.0mg/m ³	0.01
2	钢渣仓	颗粒物		《大气污染物综合排放	1.0mg/m ³	0.07
3	钢灰库	颗粒物	全封闭,仓顶安	标准》(GB16297-1996)	1.0mg/m^3	0.06
4	石灰石粉 仓	颗粒物	装布袋除尘器	表2无组织排放监控浓度 限值	1.0mg/m^3	0.01
5	碎煤	颗粒物	厂房封闭,布袋 除尘		1.0mg/m ³	0.01
6	氨站	氨	储罐封闭	《恶臭污染物排放标准》 (GB14554-93)表 1 恶臭 污染物厂界标准值	1.5mg/m ³	/

无组织排放总计

无组织排放总计	颗粒物	0.16
九组织排放芯订	氨	/

•							
序号	污染物	年排放量 t/a					
1	颗粒物	9.18					
2	SO_2	28.61					
3	NOx	58.57					
4	汞及其化合物	0.001					
5	NH ₃	4.90					

表5-2-12 本项目大气污染物年排放量核算表

事5 2 12	本项目污染源非正常排放量核算	丰
1X3-4-13	平坝日门架伽亚山市沿坝里似异	K.

序号	污染源	非正常排放原因	污染物	非正常 排放浓度 (mg/m³)	非正常 排放速率 (kg/h)	单次持 续时间 /h	年发生 频次/次	应对 措施
1	锅炉除 尘设施	除尘器 设备故障	PM_{10}	76.95	34.27	1	1	时刻观察除 尘设施运行
2	锅炉脱 硫设施	脱硫装置 故障	SO ₂	457.20	203.60	1	1	生以他运行 情况,一旦 发生异常立
3	锅炉脱 硝设施	脱硝装置 故障	NO ₂	400	166.48	1	1	即停止运行

5.2.1.5 评价结论

- (1) 本项目污染源正常排放下 PM_{10} 、 $PM_{2.5}$ 、 SO_2 、 NO_2 、TSP、 NH_3 、汞小时平均和日平均浓度贡献值的最大落地浓度占标均<100%。
- (2)本项目污染源正常排放下 PM₁₀、PM_{2.5}、SO₂、NO₂年均浓度贡献值的最大落地浓度占标率均<30%,其中黑龙江富锦沿江湿地自然保护区内最大落地浓度占标率均<10%。
 - (3)项目环境影响符合区域环境功能区划。
- (4) 叠加现状浓度、区域削减污染源贡献浓度后,项目主要污染物 PM₁₀、PM_{2.5}、SO₂、NO₂保证率日平均质量浓度和年平均质量浓度均符合《环境空气质量标准》(GB3095-2012)。

因此,本项目建成后,大气环境影响可接受。

5.2.2 地表水环境影响预测与评价

通过前文分析可知,本项目生产废水排放量为 408.25t/d, 生活污水(含油水分离后的食堂含油废水)排放量为 3.84t/d, 富锦市污水处理厂剩余污水处理能力 0.5 万 t/d, 不新增项目所在厂区污染物排放总量。

本项目地表水环境评价等级为三级 B,根据《环境影响评价技术导则地面水环境》 (HJ2.3-2018)规定,本项目只需进行水污染控制和水环境影响减缓措施有效性评价 和依托污水处理设施的环境可行性评价。

(1) 水污染控制和水环境影响减缓措施有效性评价

本项目生产废水主要为软化处理废水、锅炉排污水、厂房清洗废水,其中软化处理废水与排污水产生后均排至锅炉排污降温池,然后通过管道回用于厂房清洗及厂区降尘加湿,加湿用水全部损耗;厂房清洗废水全部回用于储煤场加湿,不外排;剩余软化处理废水和锅炉排污水通过工业废水管道统一从厂区总排口排入市政污水管网,经富锦市污水处理厂处理达标后排入松花江。由上可知,本项目生产废水优先回用于生产,可降低本项目新鲜水的用量,提高项目的循环水利用效率。

综合分析,本项目废水对地表水环境影响较小。

(2) 依托污水处理设施的环境可行性评价

本项目废水排放量为412.09t/d,排放至富锦市污水处理厂处理,处理能力为5万m³/d,采用A²O+SBR处理工艺,平均处理量为4.5万m³/d,处理余量能够满足本项目废水处理需求,处理的废水满足《城镇污水处理厂污染物排放标准》

(GB18918-2002) 一级A标准后出水排入松花江,不新增项目所在厂区污染物排放总量。因此本项目依托富锦市污水处理厂是可行的。

(3) 水污染物排放量核算结果

根据《环境影响评价技术导则地面水环境》(HJ2.3-2018)的要求"间接排放建设项目污染源排放量核算依据依托污水处理设施的控制要求核算确定"。所以本项目根据污水量和富锦市污水处理厂排水标准核算本项目最终的排放量。废水类别、污染物及污染治理设施信息表见表 5-2-14,废水间接排放口信息表见表 5-2-15,废水污染物排放标准执行表见表 5-2-16,废水污染物排放量核算见表 5-2-17。

序号	废水类别	污染物 种类	排放去向	排放规律	海 染 理 施 場	5 染治理 污染理 治 治 治 治 治 治 治 治 水 水 水 水 水 水 水 水 水 水 水	设施 污染治理 设施工艺	排放 口编 号	排放口 设置是 否符合 要求	排放口类型
1	生活污水	pH COD BOD ₅ SS	富锦 市污水处	间断排 放,排放 期间流量	/	/	/	DW0 01	☑ 是 □否	☑企业总排 □雨水排放 □清净下水

表 5-2-14 废水类别、污染物及污染治理设施信息表

		氨氮	理厂	稳定且有					排放
2	生产废水	COD		规律,不 属于非周 期性规律	/	/	/		□温排水排 放 □车间或车 间处理设施 排放

表 5-2-15 废水间接排放口基本情况表

	排			废水				7	受纳污水处	:理厂信息
序	放 排放口地口		也理坐标	排放 量	排放	排放规律	间歇 排放		污染物	国家或地方污染排放标准浓
号 纟	编号	经度 /°	纬度	一 (万 t/a)	去向	1 /JX//YU -	时段	名称	种类	度限值/ (mg/L)
	,	7	,	<i>uu</i> ,		 间断排			рН	6-9 无量纲
		1)W/	038413 07246 7		7.58 富锦 市污 水处 理厂	放,排放 期间流量 稳定且有 处			pm	0-9 /11 里羽
				7.58			/	富锦市水处理厂	COD	50
1									BOD_5	10
001	001								SS	10
						期性规律			氨氮	5(8)

表 5-2-16 废水污染物排放执行标准表

序号	排放口编号	污染物种类	国家或地方污染物排放标准/其他按规定商定的排放协议					
/1 3	111/1/2 [2]		名称	浓度限值/(mg/L)				
1		pН		6-9无量纲				
2		COD	 《污水综合排放标准》	500				
3	DW001	BOD_5	(GB8978-1996)表4三级标准	300				
4		SS	(GB89/8-1990)农4二级你住	400				
5		氨氮						

表 5-2-17 废水污染物排放信息表

序号	排放口编号	污染物种类	排放浓度/(mg/L)	日排放量/(t/d)	全厂年排放量/(t/a)	
		COD	150.62	0.06	11.04	
1	DW/001	BOD ₅	1.71	0.69×10^{-3}	0.13	
1	DW001	SS	1.85	0.77×10^{-3}	0.14	
		氨氮	0.30	0.13×10^{-3}	0.02	
			11.04			
$\Delta \Gamma$	排出口入江		0.13			
全厂排放口合计			0.14			
			0.02			

(4) 地表水环境影响评价结论

本项目生产废水与生活污水经各自管道统一从厂区总排口排入市政污水管网,污染物排放浓度满足《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表 4 三级标准,经富锦市污水处理厂处理达到《城镇污水处理厂污染物排放标准》(GB18918-2002)一级 A 标

准后排入松花江, 本项目对地表水环境影响较小。

5.2.3 声环境影响预测与评价

1、噪声源

本项目运营期噪声源强见表 3-2-5。

2、评价标准和评价方法

评价标准为《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)中的2类标准,评价方法为噪声源经治理后所确定的发声建筑物外1m处虚拟点声源强度,按照点声源随距离增加的衰减规律预测至厂界外1m处的噪声强度,分析其是否达标。

3、预测模式

选择《环境影响评价技术导则声环境》(HJ2.4-2021)中推荐的声级计算模型,具体模式如下:

(1) 由建设项目自身声源在预测点产生的声级计算公式:

$$L_{eqg} = 10 \lg(\frac{1}{T} \sum_{i} t_{i} 10^{0.1 L_{Ai}})$$

式中: Leag——噪声贡献值, dB;

T——预测计算的时间段, s;

ti——i 声源在 T 时段内的运行时间, s;

 L_{Ai} ——i 声源在预测点产生的等效连续 A 声级,dB。

(2) 预测点的贡献值和背景值按能量叠加方法计算得到的声级计算公式:

$$L_{eq} = 101g(10^{0.1L_{eqg}} + 10^{0.1L_{eqb}})$$

式中: Lea——预测点的噪声预测值, dB;

Leag——建设项目声源在预测点产生的噪声贡献值,dB。

Leqb——预测点的背景噪声值,dB。

(3) 室内声源等效室外声源功率级计算

$$L_{p2} = L_{p1} - (TL + 6)$$

式中: L_{v1}—靠近开口处(或窗户)室内某倍频带的声压级或 A 声级, dB;

 L_{p2} ——靠近开口处(或窗户)室外某倍频带的声压级或 A 声级,dB;

TL——隔墙(或窗户)倍频带或 A 声级的隔声量, dB。

然后计算出所有室内声源在围护结构处产生的 i 倍频带叠加声压级:

$$L_{p1i}(T) = 101g \left(\sum_{j=1}^{N} 10^{0.1L_{p1ij}} \right)$$

式中: L_{pli} (T) —靠近围护结构处室内 N 个声源 i 倍频带的叠加声压级,dB; L_{plij} —室内 j 声源 i 倍频带的声压级,dB;

N-室内声源总数。

在室内近似为扩散声场时, 计算出靠近室外围护结构处的声压级:

$$L_{p2i}(T) = L_{p1i}(T) - (TL_i + 6)$$

式中: L_{2pi} (T) —靠近围护结构处室外 N 个声源 i 倍频带的叠加声压级,dB; TL_{i} —围护结构 i 倍频带的隔声量,dB。

然后将室外声源的声压级和透过面积换算成等效的室外声源,计算出中心位置位于透声面积(S)处的等效声源的倍频带声功率级。

$$L_{w} = L_{p2}(T) + 10 \lg S$$

式中: L_w —中心位置位于透声面积(S)处的等效声源的倍频带声功率级,dB; L_{p2} (T)—靠近围护结构处室外声源的声压级,dB; S—透声面积, m^2 。

(4) 户外声传播衰减计算

户外声传播衰减包括几何发散(A_{div})、大气吸收(A_{atm})、地面效应(A_{gr})、 屏障屏蔽(A_{bar})、其他多方面效应(A_{misc})引起的衰减。

距声源点 r 处的 A 声级按下式计算:

$$L_p(r) = L_p(r_0) - (A_{\text{div}} + A_{\text{atm}} + A_{\text{bar}} + A_{\text{gr}} + A_{\text{misc}})$$

(5) 拟建工程声源对预测点产生的贡献值计算

$$L_{\text{eqg}} = 101 \text{g} \left[\frac{1}{T} \left(\sum_{i=1}^{N} t_i 10^{0.1 L_{\text{A}i}} + \sum_{j=1}^{M} t_j 10^{0.1 L_{\text{A}j}} \right) \right]$$

式中: Leqg—建设项目声源在预测点产生的噪声贡献值, dB;

T—用于计算等效声级的时间, s;

N—室外声源个数;

ti—在T时间内i声源工作时间,s;

M—等效室外声源个数;

 t_i —在T时间内i声源工作时间,s。

4、预测点及其参数

预测点为厂界及评价范围内敏感点。

5、预测结果

噪声预测结果见表 5-2-18、表 5-2-19 和图 5-2-29。

表 5-2-18 厂界噪声预测结果一览表

点位	预测时段 声级值 Leq (dB (A)) 贡献值		标准限值 (dB(A))	达标情况
	昼间	23.05	60	达标
东侧厂界	夜间	17.29	50	达标
	昼间	25.50	60	达标
南侧厂界	夜间	25.33	50	达标
西侧厂界	昼间	38.36	60	达标
四 四 7	夜间	36.67	50	达标
北侧厂界	昼间	29.17	60	达标
コロ内リン クト	夜间	22.84	50	达标

表 5-2-19 环境保护目标噪声预测结果一览表 单位: dB(A)

声环境 序 保护目 号 标名称		1	^声 现 (背 值		^吉 标 :值	噪声贡献 值		噪声预测 值		较现状增 量		超标和达标情况	
	你石你 	昼	夜	昼	夜	昼	夜	昼	夜	昼	夜	昼	夜
1	新吉利 家园	51	40	60	50	18. 09	17. 92	51	40	0	0	达 标	达标
2	德利村	52	41	60	50	18. 13	17. 79	52	41	0	0	达 标	达标

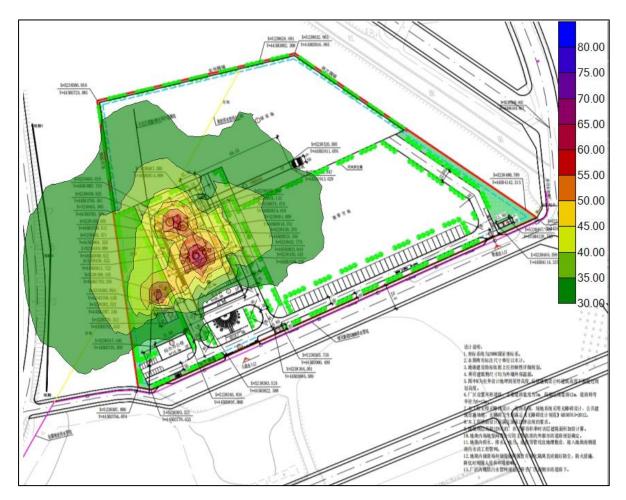


图 5-2-11 本项目噪声贡献值预测图

由表 5-2-18 可知,本项目投产后在环境保护措施情况下厂界昼、夜贡献值在 39.67dB(A)~49.07dB(A)之间,满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008) 2 类标准要求。

由表 5-2-19 可知,评价范围内新吉利家园昼间预测值为 51dB(A)、夜间预测值为 40dB(A); 德利村昼间预测值为 52dB(A)、夜间预测值为 41dB(A),均能够满足《声环境质量标准》(GB3096-2008)2 类标准。

5.2.4 固体废物影响评价

5.2.4.1 一般工业固体废物影响分析

本项目锅炉炉渣和粉煤灰采用全封闭钢渣仓和钢灰库储存,定期作为建筑材料外售;废布袋、废离子交换树脂暂存于一般固废贮存库内,定期作为废旧资源外售。一般固体废物处置率可达到100%,按照本次评价提出的处置措施处置后不会造成二次污染。

5.2.4.2 危险废物环境影响分析

本项目废矿物油、化验废液采用密闭容器暂存于危废贮存库内,定期交有资质单位处理;废催化剂产生后由供应商回收再生,不在厂区贮存。

1、储存过程影响分析

危废贮存库设置在综合楼一层独立房间,面积均为 40m²,设计存储量为 5t,储存装置周围设置围堰,围堰内地面及墙角采取防渗措施,防渗层采用 2mm 厚的高密度聚乙烯土工膜,渗透系数≤10⁻¹⁰cm/s,并设置专用警示标识,便于危险废物的储存和运输。危废贮存点内做到不相容的危险废物分开存放,危险废物均采用容器密闭贮存,满足《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)相关要求。

	•							
贮存场	危险废物	危险废	危险废物代	位置	占地	 贮存方式	贮存	贮存
所名称	名称	物类别	码	754. 直.	面积	児付刀八	能力	周期
危废贮	化验废液	HW49	900-006-09	综合	402	桶装	5+	/1a
存库	废矿物油	HW08	900-214-08	楼	40m ²	桶装	5t	<1a

表 5-2-20 危险废物贮存场所(设施)基本情况表

综上,本项目危险物储存对周围环境造成的不利影响甚微,可被环境接受。

2、运输影响分析

危险废物内部转运参照《危险废物收集、贮存、运输技术规范》(HJ2025-2012) 附录 B 填写《危险废物厂内转运记录表》,用专门车辆将危险废物运输至危废贮存库,车辆外部需有警示标志,避免在上班、下班、午休等人流较多的时段运输。危险废物内部转运结束后,应对转运路线进行检查和清理,确保无危险废物遗失在转运路线上,并对转运工具进行清洗。本项目危险废物场外运输采用转移联单制度,委托有资质单位进行运输。

综上, 本项目危险物运输对周围环境造成的不利影响其微, 可被环境接受。

3、委托处置可行性分析

目前黑龙江省具废矿物油(HW08)、化验废液(HW49)收集、贮存、处置能力的单位有黑龙江云水环境技术服务有限公司和黑龙江京盛华环保科技有限公司。

黑龙江云水环境技术服务有限公司位于黑龙江省绥化市安民乡榆树村,主要从事 工业危险废物的集中收集、运输、无害化处置工作,取得了黑龙江省环境保护厅颁发 的危险废物经营许可证(危险废物经营许可证编号 2312821615),危险废物无害化处置规模为 34180t/a,危险废物处置类别包括(HW02)医药废物,(HW03)废药物、药品,(HW04)农药废物,(HW05)木材防腐剂废物,(HW06)废有机溶剂与含有机溶剂废物,(HW08)废矿物油与含矿物油废物,(HW09)油/水、烃/水混合物或乳化液,(HW11)精(蒸)馏残渣,(HW12)染料、涂料废物,(HW13)有机树脂类废物,(HW14)新化学物质废物,(HW17)表面处理废物,(HW18)焚烧处置残渣,(HW19)含金属羰基化合物废物,(HW20)含铍废物,(HW21)含铬废物,(HW22)含铜废物,(HW23)含锌废物,(HW24)含砷废物,(HW25)含硒废物,(HW26)含镉废物,(HW27)含锑废物,(HW28)含碲废物,(HW30)含铊废物,(HW31)含铅废物,(HW34)废酸,(HW35)废碱,(HW36)石棉废物,(HW37)有机磷化合物废物,(HW38)有机氰化物废物,(HW39)含酚废物,(HW40)含醚废物,(HW45)含有机卤化物废物,(HW46)含镍废物,(HW47)含钡废物,(HW48)有色金属冶炼废物,(HW49)其他废物,(HW50)废催化剂。

黑龙江京盛华环保科技有限公司位于安达市万宝山精细化工园区内,主要从事工业危险废物的集中收集、运输、贮存工作,分别取得了黑龙江省生态环境厅颁发的危险废物经营许可证(危险废物经营许可证编号 2312810009) 和绥化市生态环境局颁发的危险废物经营许可证(危险废物经营许可证编号 2312812201),危险废物经营核准规模为 158200t/a,危险废物收运贮存类别包括(HW02)医药废物,(HW03)废药物、药品,(HW04)农药废物,(HW05)木材防腐剂废物,(HW06)废有机溶剂与含有机溶剂废物,(HW07)热处理含氰废物,(HW08)废矿物油与含矿物油废物,(HW09)油/水、烃/水混合物或乳化液,(HW11)精(蒸)馏残渣,(HW12)染料、涂料废物,(HW13)有机树脂类废物,(HW16)感光材料废物,(HW17)表面处理废物,(HW18)焚烧处置残渣,(HW19)含金属羰基化合物废物,(HW20)含铍废物,(HW21)含铬废物,(HW22)含铜废物,(HW23)含锌废物,(HW24)含砷废物,(HW25)含硒废物,(HW26)含镉废物,(HW27)含锑废物,(HW28)含碲废物,(HW30)含铊废物,(HW31)含铅废物,(HW32)无机氟化物废物,(HW33)无机氰化物废物,(HW34)废酸,(HW35)废碱,(HW36)石棉废物,(HW33)无机氰化物废物,(HW34)废酸,(HW35)废碱,(HW36)石棉废物,

(HW37)有机磷化合物废物,(HW38)有机氰化物废物,(HW39)含酚废物,(HW40)含醚废物,(HW45)含有机卤化物废物,(HW46)含镍废物,(HW47)含钡废物,(HW48)有色金属冶炼废物,(HW49)其他废物,(HW50)废催化剂。

5.2.4.3 其他固体废物影响分析

生活垃圾由市政环卫部门统一处置;餐厨废弃物(含废油脂)交由有资质单位处置。

综上所述,本项目产生的各种固体废物处置率达 100%,均得到妥善处理、处置,对外环境影响比较小。

5.2.5 环境风险分析

本项目涉及的环境风险物质主要为 20%氨水,氨水泄漏预测内容见 5.2.3 地下水环境影响评价内容。硫酸泄漏和火灾次生污染物扩散预测根据《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018),采用推荐 aftox 模型进行预测,气象参数选取最不利气象条件,即 F 类稳定度,1.5m/s 风速,温度 25℃,相对湿度 50%。

氨水泄漏预测结果见表 5-2-21, 扩散浓度影响范围见图 5-2-12。

指标	浓度值	$i(mg/m^3)$	最远影响距离(m)	到达时	†间(min)	
大气毒性终点 浓度-1	770.0	000000	4.31	0.10		
大气毒性终点 浓度-2	110.0	000000	14.70	0.29		
敏感目标名称	大气毒性终点 浓度-1-超标 时间(min)	大气毒性终点 浓度-1-超标持 续时间(min)	大气毒性终点浓度 -2-超标时间(min)	大气毒性终点浓 度-2-超标持续时 间(min)	敏感目标-最大浓度(mg/m³)	
新吉利	-	-	-	-	0.338689	
德利	_	-	-	-	0.161665	
奋发村			_	_	0.045110	
沿江湿地	_	-	-	_	0.097617	

表 5-2-21 氨水泄漏扩散预测结果

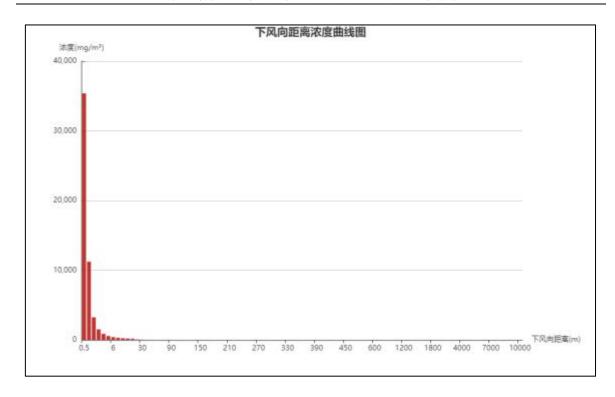


图 5-2-12 氨水泄漏扩散浓度曲线图



图 5-2-13 氨水泄漏扩散浓度影响范围图

根据上述预测结果可知: 氨水泄露后下风向大气毒性终点浓度-1 影响范围为 4.31m, 到达时间为 0.10min, 影响范围内敏感目标主要为厂内员工, 无其他敏感目标; 大气毒性终点浓度-2 影响范围为 14.70m, 到达时间为 0.29min, 影响范围内敏感目标

为厂内员工, 无其他敏感目标。对评价范围内敏感目标无影响。

火灾爆炸事故次生污染物扩散预测结果见表 5-2-22, 扩散浓度影响范围见图 5-2-13。

指标	浓度值	(mg/m^3)	最远影响距离(m)	到达时间(min)			
大气毒性终点 浓度-1	79.0	000000	48.93	2.38			
大气毒性终点 浓度-2	2.0	00000	1174.39	20.58			
敏感目标名称	大气毒性终 点浓度-1-超 标时间(min)	大气毒性终点 浓度-1-超标持 续时间(min)	大气毒性终点浓度 -2-超标时间(min)	大气毒性终点 浓度-2-超标持 续时间(min)	敏感目标-最大 浓度(mg/m³)		
新吉利	_	_	3.17	8.83	18.566600		
德利			4.00	10.17	13.928500		
奋发村			8.00	15.33	5.096100		
沿江湿地	-	-	5.33	11.83	9.684200		

表 5-2-22 火灾次生污染物扩散事故预测结果

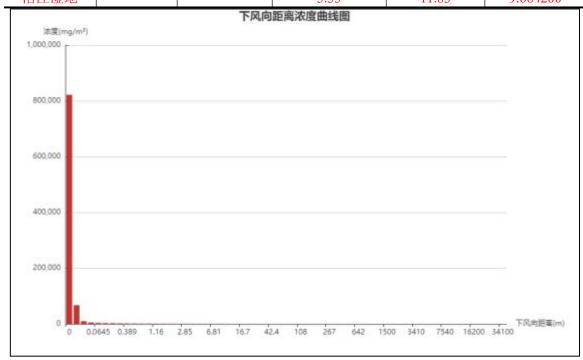
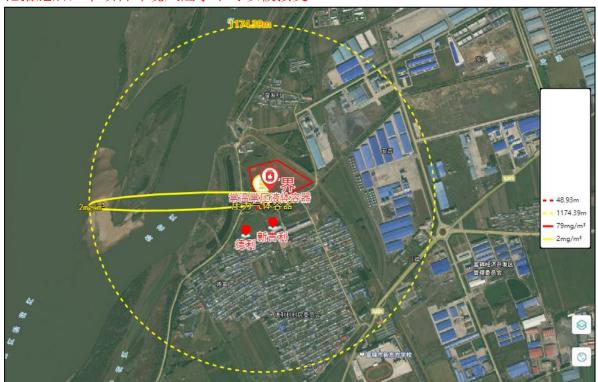


图 5-2-14 火灾次生污染物扩散浓度曲线图

根据上述预测结果可知: 火灾爆炸事故时泄漏的废矿物油在高温环境下次生的二氧化硫下风向大气毒性终点浓度-1 影响范围为 48.93m,影响范围内敏感目标主要为厂内员工,无其他敏感目标; 大气毒性终点浓度-2 影响范围为 1174.39m,影响范围内敏感目标为厂内员工、新吉利小区、德利村和黑龙江富锦沿江湿地自然保护区,最长持续超标时间为奋斗村 15.33min,持续时间较短。因此,在采取本报告提出的风险防



范措施后,本项目环境风险水平可以被接受。

图 5-2-12 火灾次生污染物扩散浓度影响范围图

5.2.6 生态环境影响分析

本项目选址位于富锦市城区的东北部吉利新村北侧,用地性质为规划建设用地,厂址所在区域自然生态已被人工生态所代替,占地范围内现状为农用地,无天然植被覆盖,施工区域内活动野生动物主要为田鼠、麻雀等常见物种。项目建成后恢复绿化面积 16000m², 种植当地常见的植物种,以高大乔木为主,配以低矮灌木、花草等,拟外购人工草地、花卉,因此项目建设对生态环境影响甚微。

5.2.7 土壤环境影响分析

本项目土壤环境影响评价工作等级为三级,根据《环境影响评价技术导则 土壤环境(试行)》(HJ964-2018)8.7.4"评价工作等级为三级的建设项目,可采用定性描述或类比分析法进行预测"。

根据土壤环境现状检测报告,各项监测因子均低于《土壤环境质量建设用地土壤污染风险管控标准(试行)》(GB36600-2018)表1中第二类用地筛选值。项目针对危废贮存库等废矿物油等物质垂直入渗污染和储煤场等区域均采取了防渗措施,排放

废气中重金属量很小,约为7.51×10⁻⁴mg/m³,污染物落地浓度较小,不会造成周边土壤污染。

综上,本项目对土壤环境影响是可以接受的。

6 环境保护措施及其可行性分析

6.1 施工期环境保护措施

6.1.1 施工扬尘污染防治措施

- (1) 在建筑施工场地四周建设不低于料堆高度的围挡。
- (2) 施工区地面洒水降低扬尘对周围环境的影响。
- (3)施工运输时对运输车辆加盖苫布,选择远离人群密集区的行车路线,并在城区内运输时减速慢行。
 - (4) 合理安排施工进度,尽量缩短建设工期。
- (5)对施工管理者和施工人员进行环境保护方面的培训,加强施工操作规范, 采取上述措施后,施工场界颗粒物浓度能够满足《大气污染物综合排放标准》 (GB16297-1996)表 2 规定的颗粒物无组织排放监控浓度限值。

6.1.2 施工废水污染防治措施

施工废水主要有施工人员生活污水和施工活动产生的生产废水。

施工人员生活污水经污水管网排入厂区污水处理站处理;施工生产废水主要特点是悬浮物含量高,混凝土浇筑废水、土石方工程及雨天引起的水土流失、雨污水等悬浮物浓度高的废水,含砂量大,其中 SS 经沉淀后可以大部分去除。应设置沉淀池,施工废水经沉淀池处理后用于制砂浆与道路降尘,不外排。

6.1.3 施工噪声污染防治措施

- (1) 在施工机械选型上,应选用正规厂家、噪声较低的环保型机械,确保施工机械正常运行。
- (2)运输车辆在城区内行驶时禁止鸣笛,并限速行驶;合理安排施工时间,杜 绝夜间施工现象,施工机械不得重载作业,最大程度地降低施工产生的噪声影响。
- (3)施工过程中要做到文明施工,高噪声施工机械的放置要注意对厂区外环境的影响。

通过采取上述措施施工期噪声符合《建筑施工场界环境噪声排放标准》 (GB12523-2011)要求。

6.1.4 施工固体废物污染防治措施

施工期固体废物主要为施工弃土、建筑垃圾和施工人员产生的生活垃圾。

- (1) 施工产生的弃土和建筑垃圾应送至指定地点。
- (2)施工人员产生的生活垃圾量较少,可设置固定垃圾箱存放,由市政部门统一清运处理,不得随意丢弃。

6.1.5 施工期生态环境保护措施

- (1) 严格执行施工规划,不得随意扩大作业面(区域)。施工人员不得随意扩大作业区域,不得滥采滥伐。施工过程中应尽量减少高噪声施工。在工程初设阶段应进一步优化施工组织设计,减少对于周边动物的扰动;同时,做好车辆及各施工机械的保养和维护,减小噪声以减轻对周边动物影响。
- (2)建立生态破坏惩罚制度,严禁施工人员非法猎捕鸟类、兽类、鱼等野生动物。增强施工人员的保护意识,使其必须遵守《中华人民共和国野生动物保护法》以及《全国人民代表大会常务委员会关于全面禁止非法野生动物交易、革除滥食野生动物陋习、切实保障人民群众生命健康安全的决定》,严禁猎捕、交易、运输、食用陆生、水生野生动物。
- (3)强化施工期间施工人员管理,严禁施工人员跨越堤坝进入松花江河道迎水坡河道管理范围和黑龙江富锦沿江湿地自然保护区,加强环境保护宣传,提高施工人员热爱自然、保护自然的自觉性。
- (4)本项目用地性质为建设用地,原为农用地,总占地面积 8 万平方米,目前占地范围土地尚有表土覆盖,平均覆盖厚度约 30cm,项目施工前应对工程占用区域可利用的表土进行剥离,表土资源总计约 2.4 万 m³,单独堆存避免与废土方混合,加强表土堆存防护及管理,采用绿网覆盖,可提前做好施工计划,剥离并运输至园林绿化处指定的其他城市绿化工程综合利用,确保有效回用。施工过程中,采取绿色施工工艺,减少地表开挖。在施工结束后,施工人员撤离,应及时拆除临时设施,清除碎石、砖块、施工废物等影响区域景观美学的施工杂物。
- (5) 尽量避免雨天施工。降雨是造成水土流失的主要动力来源,降雨量的大小是影响水土流失的重要因素。经调查,佳木斯市年雨量 14328 毫米(mm),降水时空分

布于 4~9 月,因此,在雨天施工时将会产生较大的水土流失。因此,施工单位应尽量避免雨天施工,随时和气象部门联系,并了解大暴雨的时间和特点,以便雨前将填铺的松土压实,争取土料随挖、随运、随铺、随压,减少松散土的存在:如必须在雨季施工时,要做好场地排水工作,保持排水沟畅通。

6.2 运营期环境保护措施

6.2.1 废气污染防治措施

本项目产生的锅炉烟气经"低氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝+炉内干法脱硫+布袋除尘器除尘"后由 1 根高度 99m、出口内径 3m 的烟囱排放。

经处理后锅炉大气污染物烟尘排放浓度 7.18mg/m³, SO₂ 排放浓度 22.86mg/m³, NOx 排放浓度 46.73mg/m³, Hg 排放浓度 0.0009mg/m³, 烟尘、SO₂、NO_x 排放浓度满足超低排放限值(在基准氧含量 6%条件下,烟尘、SO₂、NO_x 排放浓度分别不高于 10mg/m³、35mg/m³、50mg/m³)要求,同时满足《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)表 2 燃煤锅炉标准;汞排放浓度满足《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)表 2 燃煤锅炉标准 0.05mg/m³。

6.2.1.1 烟尘污染防治措施

本项目 2 台热水锅炉除尘器全部采用高效布袋除尘器,采用超低排放滤袋、袋笼,设脉冲阀、气包、仓室,通过增大过滤面积,降低过滤风速,稳定维持除尘器的过滤风速在 0.7 以下。布袋除尘器除尘效率达 99.97%,颗粒物排放浓度可达到 7.18mg/m³,达到超低排放限值,即烟尘排放浓度不高于 10mg/m³。

袋式除尘技术原理:

袋式除尘技术是利用纤维织物的拦截、惯性、扩散、重力、静电等协同作用对含尘气体进行过滤的技术,当含尘气体进入袋式除尘器后,颗粒大、比重大的烟尘,由于重力的作用沉降下来,落入灰斗,烟气中较细小的烟尘在通过滤料时被阻留,使烟气得到净化,随着过滤的进行,阻力不断用脉冲喷吹类袋式除尘器,可采取固定行喷吹或旋转喷吹方式。袋式除尘器除尘效率基本不受燃烧煤种、烟尘比电阻和烟气工况变化等影响,占地面积小,控制系统简单,可实现较为稳定的低排放。袋式除尘器除尘效率为99.5%~99.99%。

6.2.1.2 二氧化硫污染防治措施

1、脱硫工艺方案的选择

a.喷雾干燥法工艺系统流程简单,技术成熟,可靠性高,运行费用不高,一般用于含硫量小于 2%煤质。但其脱硫效率不如石灰石一石膏湿法脱硫,而且这种工艺存在脱硫副产品利用受限制问题。

b.炉内喷钙加尾部增湿活化脱硫工艺主要适用对脱硫效率要求不高的中小型机组, 且需对锅炉进行必要的改造。其脱硫效率较低,只能达到 75%左右。运行时锅炉燃烧 稳定性和锅炉效率也会受到影响。脱硫副产品利用同样受到影响。

c.电子束法脱硫工艺目前尚处于试验阶段,还没有在大型机组应用的业绩和经验, 而且其所需吸收剂液氨难以保证供应。

d.氨法脱硫效率高,但是投运业绩较少,投资较高,后处理工艺复杂,采用吸收剂氨水价格远高于石灰石,副产品销路少且售价低,无法抵消吸收剂成本,运行成本高。对设备腐蚀很严重,甚至影响机组的稳定性。

e.海水法脱硫工艺在具备海水取排水条件和稳定的海水性质条件时才能获得较高的脱硫效率, 受条件制约, 内陆地区难以采用。

f.石灰石-石膏湿法脱硫工艺具有在大型发电机组上应用业绩,近年来在中小机组上用简易湿法也很多。脱硫效率高,吸收剂石灰石资源丰富,易于获得,价格低廉,脱硫副产品可以作为水泥缓冲剂或石膏制品原料得到有效利用,但是难以处理。

g.循环流化床半干法在中小型机组上应用特别广,尤其适合老机组改造。优点是 系统占地面积小,耗电耗水少,运行成本低,脱硫副产物是干态,易处理,缺点是在 烧高硫煤的条件下,脱硫效率可能达不到。

h.双碱法脱硫效率高,简易双碱法投资低,完善的双碱法因为增加了钠碱置换装置,增大了投资,优点是脱硫效率可以保证,投资相对不高。缺点是运行成本高,设 备腐蚀比较严重。

本项目燃煤为黑龙江地区低硫煤,项目所处区域为环境空气达标区。因此,根据《烟气循环流化床法烟气脱硫工程通用技术规范》(HJ 178-2018),在烟气循环流化床脱硫工艺基础上进行改良,取消吸收塔设置,采用炉内超细石灰石粉高效脱硫,大

大降低了外购消石灰所带来的高昂的运行及维护成本。同时,采用炉内干法脱硫工艺脱硫灰可通过后端布袋除尘器有效拦截,无脱硫石膏等固废产生。鉴于以上分析,本项目锅炉烟气采用烟气循环流化床脱硫工艺改良版-炉内干法脱硫。

2、本项目脱硫系统设置情况

主要设计特点如下:

- a)基于流态再构的超低排放燃烧技术为炉内脱硫创造了最佳的反应场所,从而充份发挥出 CFB 锅炉炉内脱硫的优势。锅炉经改造后床温合理、床温均匀、分离效率高的优势使炉内脱硫效率可稳定达到 95%以上。
- b) 系统能够适应锅炉 40%-110%工况的运行条件,实现稳定达标,对锅炉效率基本不产生影响。
- c)采用从二次风口加入的方式,利用二次风的引射作用加强混合与扩散,从而 提高脱硫效率。

炉内石灰石脱硫工艺描述:

a.炉内石灰石脱硫系统简述

炉内脱石灰石脱硫系统是将钙基脱硫剂(如:石灰石)加入炉膛燃烧系统,在循环流化床燃烧过程中脱硫的主要反应

脱硫剂的热分解反应:

脱硫反应:

$$CaO + SO_2 \rightarrow CaSO_3$$

氧化反应:

$$CaSO_3 + 1/2O_2 \rightarrow CaSO_4 + 501.1 \text{kJ/mol}$$

b.炉内石灰石脱硫系统工艺配置

系统设置一座 250m³石灰石钢制粉仓,满足 2 台锅炉最大负荷状态 48 小时用量。 石灰石粉仓的物料由散装罐车运来打入石灰石粉仓内。

仓下设4套石灰石连续输送装置(2运2备),输送采用罗茨风机。粉仓锥体段设置气化板,气化风由气化罗茨风机经过电加热器加热后提供。仓顶结构考虑排雨水

措施, 防止积水。

石灰石粉经仓下设手动插板阀、气动插板阀、缓冲仓、旋转密封给料阀和加速室。 石灰石粉进入加速室后,经过罗茨风机出口空气气化,由输送管道送入锅炉炉膛,石 灰石粉在炉前经过物料分配器送入炉膛内,管道分配器采用内衬陶瓷的耐磨材料制造。 输送管路采用无缝厚皮钢管,所有带料弯头均采用内衬陶瓷耐磨弯头。

为保证输送系统正常运行,在输送管路始端设置压力变送器,可以在锅炉 DCS 上随时监测输送管道的输送压力,当输送压力高于设定值时,判断具有堵管倾向,则 停运旋转给料阀,停止进料,开始吹扫管道,直至管道压力降至设定的下限值,打开 旋转给料阀继续输送。

石灰石粉仓配套真空压力释放阀、布袋除尘器、高低料位计、气化板等相关设备。 详细配置如下:

粉仓顶部设一台真空压力释放阀,以保护料仓免受真压或负压的影响。

库顶排气系统:石灰石粉仓收尘选用一台脉冲除尘器;排气过滤能力大于输送管排量和粉仓底气化风总排量。

粉仓设有料位监测装置:选用二台射频导纳式料位计,实现高、低料位报警,并 将报警信号均送往系统控制室;仓顶还设有一台连续料位计,可以随时或者定时检测 粉仓料位。

在粉仓锥底上安装气化板,使粉仓内的石灰石粉处于流态化状态,以便于顺利卸料,确保气力输送的顺利和畅通。

炉内石灰石脱硫系统纳入机组 DCS 控制系统,通过与工艺方式的协作与监测形成自动控制系统。

3、脱硫措施可行性分析

本项目锅炉由太原锅炉集团有限公司设计并制造,根据该企业提供的同类型锅炉测试报告,该公司生产的采用炉内干法脱硫的循环流化床锅炉脱硫效率能够稳定在95%以上,各型号锅炉环保测试情况见表 6-2-1。

	// / / / / / / / / / / / / / / / / / / /	-1/00/3/0 5/1/0/4/1/ (1/4/3/0	
锅炉型号	TG-220/13.73-M1	TG-220/12.5-M	TG-240/9.81-M7
设计燃料	II类烟煤	I类烟煤	烟煤
SO ₂ 理论计算排放浓度 (mg/m³)	4739.32	3745.81	1029
脱硫效率(%)	99.53	99.71	97.88
SO ₂ 排放浓度	22.6	9.88	21.00

表 6-2-1 炉内干法脱硫环保测试情况

经过调查,本项目采用的炉内干法脱硫工艺已在洪洞县富民热力有限公司 2*116MW 锅炉和泊头市京然集中供热有限公司 1*116MW 锅炉应用,通过"全国排 污许可证管理信息平台 公开端"查询上述两家公司 2023 年排污许可证年报均无废气 污染物超标情况。因此,本项目采取的炉内干法脱硫工艺能够做到稳定达标排放,同 时属于《排污许可证申请与核发技术规范》(HJ953-2018)"表7锅炉烟气污染防治 可行技术"中列明的可行技术。采取上述措施后,NOx排放浓度可达到22.81mg/m3, 达到超低排放限值,即 SO₂排放浓度不高于 35mg/m³。

综上,本项目采取的二氧化硫污染防治措施可行。

6.2.1.3 氮氧化物污染防治措施

《工业锅炉烟气治理工程技术规范》(HJ 462-2021)中提到的烟气脱硝技术主要 有选择性催化还原技术(SCR)、选择性非催化还原技术(SNCR)和 SNCR-SCR 联合脱硝技术。各个脱硝技术比选见表 6-2-2。

	表 6-2-2 SCR、SNCR	和 SNCR+SCR 联合汉	大经济比较
项目	SCR技术	SNCR 技术	SNCR+SCR 混合技术
反应剂	可使用NH3或尿素	可使用NH₃或尿素	可使用NH3或尿素
反应温度	300∼420°C	800~1050°C	前段: 800~1050℃,后段 300~420℃
催化剂	成份主要为 TiO ₂ , V ₂ O ₅ WO ₃ 的全尺寸催化剂	不使用催化剂	后段加装少量催化剂(成 份主要为 TiO ₂ , V ₂ O ₅ WO ₃)
脱硝效率	50%~90%	60%~80%	55%~85%
还原剂喷射位 置	多选择于省煤器与SCR反应 器间烟道内	通常在炉膛内喷射	锅炉负荷不同喷射位置也 不同,通常位于一次过热 器或二次过热器后端
SO ₂ /SO ₃ 氧化	会导致SO ₂ /SO ₃ 氧化,一般要 求控制氧化率在1%	不导致SO ₂ /SO ₃ 氧化, SO ₃ 浓度不增加	SO ₂ /SO ₃ 氧化较SCR低, SO ₃ 浓度的增加与催化剂 体积成正比
对空气预热	低温时NH3与SO3易形成	不导致SO ₂ /SO ₃ 的氧化	SO ₂ /SO ₃ 氧化率较SCR低,

器影响	NH4HSO4造成堵塞或腐蚀	造成堵塞或腐蚀的机	造成堵塞或腐蚀的机会较
		会为三者最低	SCR低
系统压力损 失	催化剂会造成压力损失	没有压力损失	催化剂用量较SCR小,产 生的压力损失相对较低
燃料的影响	灰尘会磨耗催化剂,碱金属 氧化物会使催化剂钝化。AS 、S等会使催化剂失活。煤的 灰分越高,催化剂的寿命越 短,将显著影响运行费用	无影响	影响与SCR相同。由于催 化剂的体积较小,更换催 化剂的总成本较全尺寸 SCR低
锅炉的影响	受省煤器出口烟气温度的影响	受炉膛内烟气流速及 温度分布的影响	受炉膛内烟气流速及温度 分布的影响
燃料变化的 影响	对灰分增加和灰分成分变化 敏感	无影响	与SCR一样
投资费用	高	低	较高
运行费用	高	低	较高

经过对比分析,为达到清洁供暖要求,本工程锅炉烟气脱硝措施采用低氮燃烧+SNCR-SCR联合脱硝技术,脱硝还原剂采用浓度20%氨水。

1、脱硝工艺技术原理

锅炉低氮燃烧技术是控制 NOx 的首选技术,在保证锅炉效率和安全的前提下应尽可能降低锅炉出口 NOx 的浓度。目前国内所有循环流化床锅炉,均采用了低氮燃烧技术,尤其是本项目选用的锅炉,为抑制和降低 NOx 的产生量,通过控制空气与燃料的混合过程(空气分级燃烧),将燃烧所需空气逐级送入燃烧火焰中,使燃料在炉内分级分段燃烧,进而减少 NOx 的生成,据厂家给出的数据库可知,低氮燃烧技术处理可将炉膛出口氮氧化合物排放量控制在 400m/m³以下。

SNCR-SCR联合脱硝技术是 SNCR 工艺的还原剂喷入煅烧炉出口烟道技术同 SCR 工艺利用逸出氨进行催化反应结合起来,从而进一步脱除 NOx, 它是把 SNCR 工艺的低费用特点同 SCR 工艺的高效脱硝率及低的氨逸出率有效结合。理论上,SNCR 工艺在脱除部分 NOx 的同时也为后面的催化法脱除更多的 NOx 提供了所需的氨。

以尿素为还原剂在第一个反应区发生的化学反应式为:

$$2CO(NH_2)_2+4NO+O_2\rightarrow 4N_2+2CO_2+4H_2O$$

SCR 部分是指在锅炉尾部合适烟温(310℃~420℃)位置处安装 SCR 反应器,反应器内布置催化剂,烟气中 NOx 经 SNCR 工艺已大部分除去,但由于较高的氨逃逸,到达 SCR 反应器的还原剂(NH₃等)还有相当的含量,在催化剂的作用下,还原

剂和 NOx 反应生成 N_2 和 H_2O 。主反应方程式如下:

4NH₃+4NO+O₂→4N₂+6H₂O(在催化剂、合理温度下)

本项目选用氨水作为还原剂。氨水通过氨水槽车运输到厂区氨站,通过卸氨泵卸料到氨水储罐。在进行 SNCR 脱硝时,氨水溶液输送泵将 20%的氨水从氨水储罐中抽出,在静态混合器中和工艺水混合稀释成 5-10%的氨水溶液,输送到炉前 SNCR 喷枪处。氨水溶液通过喷枪雾化后,以雾状喷入炉膛内,与烟气中的氮氧化物发生化学反应,生成氦气,去除氦氧化物,从而达到脱硝目的。

喷枪雾化采用气力雾化,雾化介质采用压缩空气,雾化介质的作用是加强氨水溶液与炉内烟气混合,充分混合有利于保证脱硝效果,提高氨水利用率,减少尾部氨残余,减少氨水用量。

2、脱硝系统组成

(1) SNCR 脱硝工艺系统组成

整套 SNCR 脱硝装置由氨水卸料与储存系统、氨水输送系统、稀释水系统、混合分配系统、喷射系统、自动控制系统组成。

a.氨水卸料与储存系统

氨水通过氨水槽车运输到厂区氨站,通过卸氨泵卸料到氨水储罐,该系统由卸氨泵、氨水储罐、呼吸阀、洗眼器、配套压力液位等仪表和管道阀门等组成。

罐体配有排污管道,在首次安装冲洗及设备检修时使用。

b.氨水溶液输送系统

氨水输送系统主要用于把储存在罐内的氨水溶液输送到混合分配模块。该系统由 氨水输送泵 2 台(1 运 1 备),配套的仪表、保护装置和管道阀门等组成。

氨水溶液输送泵形式为立式离心泵,系统运行时,氨水溶液由储罐经氨水母管流出,经输送泵送到设置于每台炉喷射系统附近的混合分配系统,氨水输送泵出口配置回流管路,保证运行压力的稳定和安全,当 NOx 浓度变化时,通过泵出口电动调节阀来调整输送流量。

c.稀释水系统

稀释水系统主要用于把储存在罐内的除盐水输送到混合分配系统。该系统由稀释

水箱(不锈钢材料,包含加注电动球阀)、输送泵 2 台(1 运 1 备),配套的仪表、 保护装置和管道阀门等组成。

稀释水系统运行时,稀释水由储罐经母管流出,由稀释水泵输送到设置在每台炉的喷淋系统附近的混合分配系统。稀释水泵形式为立式离心泵。泵出口配置回流管路,保证运行压力的稳定和安全。

d.混合、分配系统

混合、分配系统主要是进行氨水溶液和稀释水的混合,并将混合液送到喷射系统。混合、分配系统包括混合器、分配母管、配套的仪表和管道阀门等,每台炉设置一套混合、分配系统。

氨水经混合器通过软化水稀释到 5-10%左右的浓度后,流量均匀分配到各个喷枪,流量分配通过就地转子流量计、压力表及就地阀门控制,实现各喷枪流量均匀。

e.喷射系统

喷射系统主要用来喷射混合液,并由压缩空气实现雾化后,与烟气中 NOx 发生化学反应,脱除烟气中 NOx,喷射位置选择在炉膛出口(分离器入口)区域。

在不需要喷射氨水时,为防止烟气对喷枪干烧,需要继续喷入压缩空气,达到冷却喷枪的目的,同时高速的气流喷射可以对喷枪进行有效防堵。长期不用喷枪时,将喷枪撤出。

(2) 高温 SCR 系统

本工程选择温度区间在 320℃~420℃的高温 SCR 催化剂; 单台反应区布置 1 层催化剂。

SCR 反应器布置于锅炉尾部烟道内,SCR 系统不单独设置氨水蒸发以及喷氨装置,脱硝所需的氨利用 SNCR 反应后剩余的氨进行脱硝。它是把 SNCR 工艺的还原剂喷入炉膛技术同 SCR 工艺利用逃逸氨进行催化反应的技术结合起来,进一步脱除 NOx。利用 SNCR 工艺的低费用特点同 SCR 工艺的高效率及低的氨逃逸率进行有效结合。

SCR 反应器采用固定床形式布置,催化剂为模块放置,本工程选用板式催化剂。

3、脱硝措施可行性分析

本项目锅炉脱硝系统已采用《工业锅炉烟气治理工程技术规范》(HJ 462-2021)

中推荐的低氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝技术工艺,脱硝效率 87.50%,属于《排污许可证申请与核发技术规范》(HJ953-2018)"表 7 锅炉烟气污染防治可行技术"中列明的可行技术。采取上述措施后, NO_x 排放浓度可达到 46.73 mg/m^3 ,达到超低排放限值,即 NO_x 排放浓度不高于 $50mg/m^3$ 。

综上,本项目采取的氮氧化物污染防治措施可行。

6.2.1.4 汞及其化合物防治措施

燃煤烟气中汞主要有三种形态:气态单质汞(为主要形式,占 85%以上)、气态二价汞、固态颗粒汞。固态颗粒汞极易被除尘器去除;气态二价汞极易溶于水,可在脱硫过程协同去除。根据《污染源源强核算技术指南 锅炉》(HJ991-2018),烟气SCR 脱硝、除尘等污染防治设施对汞及其化合物具有协同脱除效果,脱除效率约 70%。因此,本项目采取的烟气除尘和脱硝系统对汞及其化合物产生的协同脱除效率取 70%,汞及其化合物排放浓度为 8.89×10-4mg/m³,排放浓度满足《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)表 2 燃煤锅炉标准。

6.2.1.5 在线监测设备

本项目锅炉烟气经脱硝、除尘、脱硫处理后由出口内径 3m,高 99m 的烟囱排放,烟气中烟尘、SO₂和 NOx 排放浓度达到超低排放限值。

为及时了解和监测烟气污染防治措施运行效果和烟气排放情况,在锅炉烟囱设置 1 套超低型烟气在线自动监测系统(CEMS)。监测烟气中的烟尘、SO₂ 和 NOx 排放 浓度以及温度、含氧量、流量、压力、湿度等参数,对脱硫后的烟气参数进行连续实时监控,烟气在线监测装置留有与当地环境保护主管部门的接口。

烟气在线监测装置的安装位置遵照《固定污染源烟气排放连续监测技术规范》要求: "为了便于颗粒物和流速参比方法的校验和比对监测,烟气 CEMS 不宜安装在烟道内烟气流速小于 5m/s 的位置", "颗粒物 CEMS 应设置在距弯头、阀门、变径管下游方向不小于 4 倍烟道直径,以及距上述部件上游方向不小于 2 倍烟道直径处; 对于气态污染物 CEMS,应设置在距弯头、阀门、变径管下游方向不小于 2 倍烟道直径,以及距上述部件上游方向不小于 2 倍烟道直径,以及距上述部件上游方向不小于 0.5 倍烟道直径处。"

6.2.1.6 烟气治理措施可行性分析

《工业锅炉烟气治理工程技术规范》(HJ 462-2021)和《排污许可证申请与核发技术规范》(HJ953-2018)均明确了燃煤锅炉污染防治可行技术及最佳可行技术,在选择超低排放技术路线时,遵循"因煤制宜、因炉制宜、因地制宜、统筹协同、兼顾发展"的基本原则,选择技术成熟可靠、经济合理可行、运行长期稳定、维护管理简单方便、具有一定节能效果的技术。本项目锅炉烟气防治措施采用低氮燃烧+SNCR-SCR联合脱硝+炉内干法脱硫+布袋除尘器,均为规范要求的可行技术方案。

6.2.1.7 氨逃逸污染防治措施

脱硝系统采取控制氨水喷淋量、控制温度及停留时间等措施控制氨逃逸,项目整体氨逃逸控制浓度为 2.5mg/m³,氨排放速率为 1.11kg/h,有组织氨排放速率满足《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 2 恶臭污染物排放标准值(75kg/h),厂界浓度能够满足《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 1 恶臭污染物厂界标准值要求(1.5mg/m³)。

6.2.1.8 无组织废气污染防治措施

本项目运营期其他废气主要来自储煤场、储渣场、输煤系统、石灰粉仓及除灰渣系统。

- (1) 本项目设置 1 个封闭储煤场,料堆表面定期洒水加湿。
- (2)本项目石灰石粉仓、钢渣仓和钢灰库均为封闭式筒仓,仓顶设置布袋除尘器,除尘效率为99%。
 - (3) 输煤系统全封闭,输送皮带上方设有喷淋水管用于燃料干燥时的加湿。
 - (4) 燃煤破碎筛分设备位于全封闭破碎楼内,并自备布袋除尘器。
- (5) 燃煤运输车辆采用苫盖措施,石灰石粉、粉煤灰等粉质物料采用密闭罐车运输,避免运输过程产生物料遗撒,并且要求驾驶员在运输过程中做到文明驾驶,途经村庄时要减速慢行,以减少扬尘的产生量。同时在进厂运输道路上设专人定期清扫,非冰冻期对路面进行洒水降尘,将物料运输过程中产生的扬尘降低到最低程度。

采取上述措施,可保证厂界颗粒物浓度满足《大气污染物综合排放标准》 (GB16297-1996)中无组织排放监控浓度限值要求。

6.2.1.9 食堂油烟污染防治措施

食堂油烟采用集气罩收集后经油烟净化器(处理效率85%)处理后通过专用烟道排放,排放浓度为1.5mg/m³,能够满足《饮食业油烟排放标准(试行)》(GB18483-2001)。

6.2.2 废水污染防治措施

6.2.2.1 废水防治措施

本项目食堂含油废水经油水分离后与其他生活污水合并排放,污染物浓度满足《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表 4 三级标准后排入市政污水管网,由污水管网排入富锦污水处理厂,经处理后污水排放浓度达到《城镇污水处理厂污染物排放标准》(GB18918-2002)一级 A 标准后排入松花江。

本项目厂房清洗废水全部回用于储煤场加湿降尘,软化处理废水、锅炉排污水优先回用至厂房清洗、储煤场、除渣系统及输煤系统加湿降尘,剩余软化处理废水、锅炉排污水排入市政污水管网,污染物浓度满足《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表4三级标准,由污水管网排入富锦污水处理厂,经处理后污水排放浓度达到《城镇污水处理厂污染物排放标准》(GB18918-2002)一级A标准后排入松花江。

因此,本项目建设对地表水环境影响较小。

6.2.2.2 污水处理站依托可行性分析

富锦市污水处理厂于 2011 年投入使用,已取得排污许可证,许可证编号: 912308826848583306001C,目前正常运行。污水处理厂总处理能力为 5 万 m³/d,采用 A²O+SBR 处理工艺,根据排污许可执行报告,污水处理厂 2023 年废水量为 1647 万 m³, 平均 4.5 万 m³/d,处理余量能够满足本项目废水处理需求,处理的废水满足《城镇污水处理厂污染物排放标准》(GB18918-2002)一级 A 标准后出水排入松花江。因此,本项目依托富锦污水处理厂是可行的。

6.2.3 噪声污染防治措施

本项目对高噪声设备,采用隔音、消声、减振等降噪措施,使各种噪声源得到有效的控制,本次评价提出的声环境保护措施有:

(1) 锅炉和配套风机、水泵噪声控制措施

锅炉排汽口(对空排气管)噪声属于偶发噪声,可在其排汽口处安装消声器;对

引风机管道外壳阻尼;一次风机和二次风机可在进风口处安装消声器及管道外壳阻尼;锅炉给水泵安装隔声罩壳。采取以上措施,结合厂房隔声,可使噪声源源强最低降低25dB(A)。

(2) 空压机噪声控制措施

应建设独立的空压间,并对机房采用隔声门窗。机组安装时可在进风口安装消声器,通过采取综合处理措施后,可使空压间内噪声低于65dB(A)。

(3) 脱硫系统噪声控制措施

脱硫系统主要噪声源为风机,风机在安装时可在进口处安装隔声罩和室内布置。 采取以上措施,结合厂房隔声,可使噪声源源强最低降低30dB(A)。

通过采取上述噪声防控措施,项目建成后厂界噪声可满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)中2类标准。

6.2.4 固废污染防治措施

- (1) 一般固体废物
- ①锅炉灰渣 (含粉煤灰)

锅炉炉渣及粉煤灰产生总量为 108198.70t/a, 分别贮存在全封闭钢渣仓和钢灰库内, 定期作为建筑材料外售。

②废离子交换树脂和废布袋

废离子交换树脂产生量为 2t/a; 废布袋产生量为 2.5t/5a; 废包装物产生量约为 0.73t/a。本项目在综合楼一层设置 1 个 40m²一般固废贮存库,定期作为废旧资源外售。

为防止污染地下水和土壤环境,本项目储煤场、氨站围堰区域及厂区道路均采用水泥硬化地面,其中储煤场根据《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》(GB18599-2020)可采用天然基础层、改性压实粘土类衬层或具有同等以上隔水效力的其他材料防渗衬层作为防渗衬层,渗透系数≤10-5cm/s 且厚度不小于 0.75m 可采用天然基础层、改性压实粘土类衬层或具有同等以上隔水效力的其他材料防渗衬层作为防渗衬层,渗透系数≤10-5cm/s 且厚度不小于 0.75m。储煤场周围设置截流沟,防止厂区雨水进入料堆。

(2) 危险废物

①废催化剂

根据《国家危险废物名录(2021 年版)》,本项目产生的脱硝废催化剂属于危险废物(HW50 废催化剂中的环境治理业 772-007-50 烟气脱硝过程中产生的废钒钛系催化剂)。根据《工业锅炉烟气治理工程技术规范》(HJ 462-2021)6.11.7"失效的催化剂应由有资质的专业厂家处置,或按 GB18598 的有关规定执行",根据固废"减量化、资源化、无害化"原则,本项目废催化剂由供应商负责更换回收并按照《燃煤烟气脱硝失活催化剂再生及处理方法》(JB/T 12129)再生,不在厂区贮存。

②废矿物油和化验废液

根据《国家危险废物名录(2021 年版)》,本项目机械维修及拆解过程中产生的废矿物油属于危险废物(HW08 废矿物油与含矿物油废物中非特定行业 900-214-08 车辆、轮船及其他机械维修过程中产生的废发动机油、制动器油、自动变速器油、齿轮油等废润滑油); 化验室废液属于危险废物 (HW49 其他废物中非特定行业 900-047-49 生产、研究、开发、教学、环境检测(监测)活动中,化学和生物实验室(不包含感染性医学实验室及医疗机构化验室)产生的含、氟、重金属无机废液及无机废液处理产生的残渣、残液)。

本项目在综合楼一层设置 1 个 40m² 危废贮存库,定期委托有危险废物处理资质的单位统一处理。危废贮存库应符合《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)要求:①采取防风、防晒、防雨、防漏、防渗、防腐措施,不得露天堆放危险废物。②不同类别危险废物分区存放,避免不相容的危险废物接触、混合,并在贮存装置周围设置 0.5m 高围堰。③贮存库内地面、墙面裙脚、围堰、接触危险废物的隔板和墙体等应采用坚固的材料建造,表面无裂缝。地面与裙脚应采取表面防渗措施:表面防渗材料应与所接触的物料或污染物相容,可采用抗渗混凝土、高密度聚乙烯膜、钠基膨润土防水毯或其他防渗性能等效的材料,渗透系数≤10-10cm/s。贮存的危险废物采用容器盛装,不与地面直接接触。④应当使用符合标准的容器盛装危险废物,装载危险废物的容器及材质要满足相应的强度要求,装载危险废物的容器必须完好无损,容器内部应留有适当的空间,以适应因温度变化等可能引发的收缩和膨胀,防止其导致容器渗漏或水久变形。

(3) 生活垃圾

本项目生活垃圾由市政环卫部门统一处理; <mark>餐厨废弃物</mark>(含废油脂)交由有资质单位处置。

综上所述,在正常情况下,本项目运营期固体废物可100%实现"减量化、资源化、 无害化"处置。

6.2.5 环境风险防范措施

- (1) 危险废物贮存装置周围设置 0.1m 高围堰, 围堰容积不小于 2m³。
- (2) 危废贮存库配备灭火器、吸油毡、消防沙等应急物资。
- (3) 氨站设置 1 座 35m³ 应急储罐,并配备水喷淋装置和气体泄漏报警装置;氨水储罐周围设置 1m 高围堰,围堰面积不小于 35m²。
- (4)与红旗灌区建立应急联动机制,确保厂区消防废水进入灌区后可通过提水 泵站、节制闸等构筑物对消防废水进行拦截,防止消防废水通过灌区排水系统进入松 花江。
- (5)按照《突发环境事件应急预案管理暂行办法》和《企业事业单位突发环境事件应急预案备案管理办法(试行)》等相关文件要求编制突发环境事件应急预案,并在相应的生态环境主管部门进行备案。

在落实报告书中提出的事故风险防范措施,严格执行遵守风险管理制度和操作规程,就能使本项目的环境风险达到可接受的水平。

6.2.6 生态环境保护措施

本项目厂区设计绿化面积 16000m², 种植当地常见的植物种,以高大乔木为主,配以低矮灌木、花草等,拟外购人工草地、花卉,选择的绿化植被应选用乡土物种,防止外来生物入侵,应加强绿化以及绿化植被的管理,构建与周边生态环境相协调的植物群落,满足城市生态系统景观要求。

6.2.7 土壤污染防治措施

(1) 源头控制措施

本项目锅炉烟气除尘、脱硫、脱硝协同除汞,除汞效率 70%,在大气沉降过程中 对土壤环境影响较小。

(2) 过程防控措施

危废贮存库内地面按照《危险废物贮存污染控制标准》 (GB18597-2023)要求 进行表面防渗:储煤场根据《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》

(GB18599-2020)进行防渗;厂房及厂区道路均采用水泥硬化地面。废矿物油储存装置出现泄漏现象时,过程中能有效防止污染物通过入渗途径进入土壤环境造成污染。

(3) 跟踪监测

根据《环境影响评价技术导则土壤环境(试行)》(HJ964-2018),结合项目区域土壤特性,考虑潜在污染源、环境保护目标等因素,布置土壤环境跟踪监测点。本项目投产运行后对所在区域常年主导风向上的耕地、居民区等土壤环境敏感目标进行跟踪监测,监测因子为汞,监测频次为每5年开展1次。

采取上述措施后,本项目对区域的土壤环境影响是可以接受的。

6.3 环境保护投资

本项目总投资 20458.70 万元,环保投资为 4955 万元,环保投资比例为 24.22%。 本项目环保投资一览表见表 6-3-1。

序号	环境保护措施	投资估算(万元)				
1	施工期环境保护措施 55					
2	洒水降尘装置	10				
3	储煤场、储渣场防风抑尘网	500				
4	脱硝系统	1000				
5	除尘系统	1000				
6	脱硫系统	1500				
7	1 套烟气连续在线自动监测系统 30					
8	防渗围堰等防渗工程、地面硬化 300					
9	隔声罩、消声器、基础减震、简易外壳阻尼层等降噪措施 50					
10	除灰渣系统 200					
11	厂区绿化 60					
12	环保设施运行维护费用 200					
13	3 环境管理与监测费用等 50					
	工程环保投资合计 4955					
	工程总投资 20458.70					
	环保投资占比	24.22%				

表 6-3-1 本项目污染防治措施一览表

7 环境影响经济损益分析

参照《中华人民共和国环境保护税法》,本次评价对本项目环境影响经济损益情况进行简要分析。

企业事业单位和其他生产经营者向依法设立的污水集中处理、生活垃圾集中处理 场所排放应税污染物的,不属于直接向环境排放污染物,不缴纳相应污染物的环境保 护税;企业事业单位和其他生产经营者在符合国家和地方环境保护标准的设施、场所 贮存或处置固体废物的,不属于直接向环境排放污染物,不缴纳相应污染物的环境保 护税。

本项目废水排入市政管网; 厂界噪声达标排放,一般固体废物外售综合利用,均 无需缴纳相应的环境保护税; 危险废物按合同协议由具有相关资质的单位统一清运处 理处置,费用按合同协议的金额缴纳。

应税大气污染物的应纳税额为污染当量数乘以具体适用税额。应税大气污染物的污染当量数,以该污染物的排放量除以该污染物的污染当量值计算。其中每种应税大气污染物的具体污染当量值,参照《中华人民共和国环境保护税法》所附《应税污染物和当量值表》执行;应税大气污染物的具体适用税额按照《黑龙江省人民代表大会常务委员会关于环境保护税黑龙江省应税大气污染物水污染物适用税额和同一排放口应税污染物项目数的决定》中相关规定来进行计算,即环境保护税黑龙江省应税大气污染物适用税额为每污染当量 1.2 元。

项目各大气污染物当量税额情况见表 7-1-1。

预测排 污染当 税额(元 污染物名 削减量 应纳税额 削减税额 放量 量值 /每污染 称 (t/a)(元) (元) 大气 (t/a)当量) (kg) 烟尘 47089.87 36964 污染 14.13 2.180 123187100 二氧化硫 854.14 51243 物 44.95 0.950 1.2 973720 氮氧化物 91.90 0.950 104766 733339 643.28 合计 192973 124894159

表 7-1-1 大气污染物当量税额一览表

根据表 7-1-1,本项目应纳税额约为 19.30 万元,通过环保措施削减污染物税额约为 12489.42 万元,环保设施的折旧费用按照环保投资的 10%计,约为 495.5 万元。

计算结果表明,环保设施的运行在减轻环境影响的同时,能够产生良好的经济效

益。环境影响经济损益分析的目的在于衡量建设项目所需投入的环保投资和能收到的环保效果,以评价环境经济可行性。因此在环境影响经济损益分析中除计算用于控制污染所需投资费用外,还需估算可能收到的环境经济效益,以实现可持续发展、提高经济效益的同时不造成区域环境污染,做到经济效益和环境效益的协调发展。

本项目环保工程的建设和正常运作,不仅可以给企业带来直接的经济效益,还可以为周边居民增加就业岗位,同时部分公共服务设施也可以服务周边居民,为周边群众提供了一个更有活力的整体区域风貌。从环境保护角度来讲,更重要的是将对保护生态环境、水环境、大气环境以及确保附近居民和企业职工的身心健康起到很大的作用,从环境的效益分析,只要采取合理有效的环境保护措施,环境效益的影响是可以接受的。

8 环境管理及监测计划

8.1 环境管理

环境管理是指运用经济、法律、技术、行政、教育等手段,限制人类损害环境质量的活动,通过全面规划使经济发展与环境相协调,达到既要发展经济,满足人类的基本需要,又不超出环境的容许极限,这些内容概括起来就是环境管理。

8.1.1 环境管理的意义

通过加强环境管理,建立相应的环境管理计划与监测计划,可以促进污染治理,确保环保设施正常运行、排污达标;可以避免许多因管理不善而产生的环境风险和对人群健康造成的危害,使建设项目对环境的危害控制在最小范围内。

8.1.2 环境管理体系

为确保建设项目环境管理工作真正得到落实,其环境管理体系由施工期的环境管理和运行期的环境管理组成。

1、环境管理机构

环境管理体系作为本项目企业管理体系的一部分,应与之相协调统一。企业应加强环境管理及监测,实行经理(厂长)领导下的"一人主管,分工负责;职能部门,各负其责;落实基层,监督考核"的原则,建立以经理(厂长)领导为核心,环保职能部门为基础的全员责任制的环境管理体系,并配备1-2名专职环境管理人员,使环境管理很好地贯穿于企业管理的整个过程,并落实到企业的各个层次,分解到生产的各个环节,把企业管理与环境管理紧密地结合起来。不但要建立完善的企业管理体系和各种规章制度,也要建立完善的环境管理体系,使企业的环境管理工作真正落到实处。

2、环境管理职责

加大宣传力度,增强企业人员的环保意识;对本项目产生的固体废物按要求储存 处理,避免垃圾污染环境;负责制定和实施事故应急计划,一旦火灾或跑、冒、漏事 故发生,能够及时而且有条不紊地开展救灾活动,使人、财损失降到最低限度。

8.1.3 施工期环境管理计划

1. 环境管理机构对施工期环境保护工作全面负责,履行施工期各阶段环境管理职责。

- 2. 对施工队伍实行职责管理,要求施工队伍按要求文明施工,并做好监督、检查和教育工作。
- 3. 按照环保主管部门的要求和本环评中有关环境保护措施对施工程序和场地布置实施统一安排。
 - 4. 对产生的扬尘应及时洒水,及时清除弃土,避免二次扬尘。
 - 5. 合理布置施工场内的机械设备,把噪声较大的机械设备布置到远离居民地点。

监理项 目	技术要求	实施 机构	监控 机构
环境空 气污染	(1)施工作业场地应采取定时洒水降尘措施 (2)料场和贮料场采用遮盖或洒水以防止扬尘污染,运送建筑材 料的卡车加盖苫布,以减少抛洒。	承包 商	
地表水	本项目施工期产生的施工废水和生活污水依托阜丰厂区的污水处	承包	
污染	理站处置。	商	
施工噪	(1) 尽量采取低噪声机械	承包	
声	(2) 强噪声机械夜间严禁施工	商	委托 有资
固体废	建筑垃圾及时清运,不能长期堆存,做到日产日清,车辆用苫布遮	承包	万 质 単
物	盖,防止沿途洒落。生活垃圾由环卫部门统一清运。	商	一
生态保	(1)对施工期临时占地,应将原有土地表层堆在一旁,待施工完 毕,将这些熟土再推平,恢复到土地表层,以利于还耕或绿化		行
上心 床 护与防	(2) 施工营地应尽量选择设置在非耕地上,以减少耕地损失	承	
止水土	(3) 在场区平整过程中做到边取土边平整,有计划取土,及时平	包	
流失	整	商	
€元	(4) 在主体工程完成后及时对厂区进行绿化		
	(5)教育施工人员爱护附近农田,保护施工场地周围的生态环境		

表8-1-1 施工期环境管理计划

8.1.4 运营期环境管理计划

- 1、根据国家环保政策、标准及环境监测要求,制定该项目运行期环境管理规章制度、各种污染物排放指标。
- 2、对本项目厂区内的公建设施进行定期维护和检修,确保公建设施的正常运行及管网畅通。
- 3、生活垃圾收集管理应由专人负责,分类收集,对分散布置的垃圾桶应定期清 洗和消毒,生活垃圾定期由环卫部门清运,危险废物定期委托有资质单位处置。
 - 4、应将环保设施运行维护费用计划列入环保投资计划中,确保环保设施运行。

8.1.5 排污口规范化管理

排污口是企业污染物进入环境或污染环境的通道,强化排污口的管理是实施污染

物总量控制的基础工作,也是区域环境管理逐步实现污染物排放科学化、定量化的重要手段。

1、排污口规范化管理的基本原则

向环境排放污染物的排污口必须规范化,排污口应便于采样与计量监测,便于日常现场监督检查。

2、排污口技术要求

排污口的位置必须合理,按《排污口规范化政治技术要求(试行)》(环监[1996]470 号)文件要求进行规范化管理。

3、排污口立标管理

企业污染物排放口的标志,应按国家《环境保护图形标志排放口》(15562.1-1995) 和《环境保护图形标志固体废物贮存(处置)场》(15562.2-1995)及修改单的规定, 设置规范的环境保护图形标志牌。见图8-1-1。



图 8-1-1 环境保护图形标志

8.1.6 信息公开

根据《建设项目环境影响评价信息公开机制方案》(环发[2015]162号)的相关要求,建设单位需开展以下信息公开:

1、公开建设项目开工前的信息

建设项目开工建设前,建设单位应当向社会公开建设项目开工日期、设计单位、

施工单位和环境监理单位、工程基本情况、实际选址选线、拟采取的环境保护措施清单和实施计划、由地方政府或相关部门负责配套的环境保护措施清单和实施计划等,并确保上述信息在整个施工期内均处于公开状态。

2、公开建设项目施工过程中的信息

项目建设过程中,建设单位应当在施工中期向社会公开建设项目环境保护措施进展情况、施工期的环境保护措施落实情况、施工期环境监理情况、环境监测结果等。

3、公开建设项目建成后的信息

建设项目建成后,建设单位应当向社会公开建设项目环评提出的各项环境保护设施和措施执行情况、竣工环境保护验收监测和调查结果。针对主要排放的污染物对环境产生影响的建设项目,投入生产或使用后,应当定期向社会特别是周边社区公开主要污染物排放情况。

8.2 环境监测计划

8.2.1 环境监测的意义

环境监测是企业环境保护的重要组成部分,也是企业的一项规范化制度。通过环境监测,进行数据整理分析,建立监测档案,可为污染源治理,掌握污染物排放变化规律提供依据,为上级环保部门进行区域环境规划、管理执法提供依据。同时,环境监测也是企业实现污染物总量控制,做到清洁生产的重要保证手段之一。

8.2.2 环境监测计划

8.2.2.1 污染源监测计划

本项目运行期污染源监测计划按照《排污单位自行监测技术指南 火力发电及锅炉》(HJ 820-2017)中监测要求制定,若企业不具备监测条件进行上述污染源及环境质量监测,可委托有资质的环境监测单位进行监测。污染源监测计划内容见表8-2-1。

表 8-2-1 本项目污染源监测计划一览表

		<u> </u>		77	
要素	监测指标	监测点位	监测频率	排放限值	执行排放标准
	烟尘	烟道	自动监测	10mg/m ³	超低排放标准(在基准氧含量 6%条件下,烟尘、SO ₂ 、
	SO ₂	烟道	自动监测	35mg/m ³	NO _X 排放浓度分别不高 10mg/m³、35mg/m³、
有组织	NO _X	烟道	自动监测	50mg/m ³	50mg/m ³)
废气	汞及其化合物	烟道	1 次/季度	0.05mg/m ³	《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)表
	林格曼黑度	烟道出口	1 次/季度	1 级	2 燃煤锅炉标准
	NH ₃	烟道	1 次/季度	/	浓度控制在 2.5mg/m³以下,排放速率执行《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 2 要求
	颗粒物	厂界	1 次/季度	1.0mg/m ³	《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)
无组织 废气	NH ₃	厂界	1 次/年	75kg/h (2.5mg/m ³)	《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 1 要求
	1,115	氨储罐周边	1 次/季度	/	/
废水	pH 值、化学需氧量、氨氯、 悬浮物、总磷、石油类、氟化 物、硫化物、挥发酚、溶解性 总固体(全盐量)、流量	厂区废水总排口	1 次/月	《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表 4 三级标准	
噪声	厂界噪声	声源处厂界外 1m 处	1 次/季度	昼间 60dB (A) 夜 间 50dB (A)	《工业企业厂界环境噪声排放标准》 (GB12348-2008)2 类标准

8.2.2.2 环境质量监测计划

环境质量监测计划见表8-2-2。

表 8-2-2 本项目环境质量监测计划一览表

监测点位	监测指标	监测频次	监测时段	执行环境质量标准
新吉利家园	噪声	每季度监测一次	供暖期	《声环境质量标准》(GB3096-2008)规定的2类声环境功能 区
厂区下风向的耕地、居民区等土壤环 境敏感目标	汞	每5年监测一次	春季	《土壤环境质量农用地土壤污染风险管控标准(试行)》(GB 15618-2018)、《土壤环境质量 建设用地土壤污染风险管控标准(试行)》(GB36600-2018)

8.2.3 环境监测分析方法

优先选用所执行的标准中规定的方法。

8.2.4 污染物排放清单

本项目污染物排放清单见表 8-2-3。

表 8-2-3 本项目污染物排放清单一览表

れ v = v - 一大 H I J X M J I M H -					
污染源	污染物	环境保护措施	排放浓度 mg/m³	排放量 t/a	执行的标准
颗粒物 SO ₂	布袋除尘器,除尘效率99.97%	7.18	14.13		
	SO_2	炉内干法脱硫,脱硫效率≥95%	22.86	44.95	超低排放标准(在基准氧含量 6%条件下,烟尘、 SO ₂ 、NO _X 排放浓度分别不高于 10mg/m³、35mg/m³、
烟囱	NOx	低氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝技术, 脱硝效率 87.50%	46.73	91.90	50mg/m ³)
	汞及其 化合物	协同去除效率 70%	8.98×10 ⁻⁴	0.002	《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)表 2 燃煤锅炉标准
	氨	/	2.5	4.90	《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表2要求
食堂烟道	油烟	采用集气罩收集后经油烟净化器(处理 效率 85%)处理后通过专用烟道排放	1.5	0.006	《饮食业油烟排放标准(试行)》(GB18483-2001)
气 储煤场、输 煤栈桥、石 灰石粉仓、钢渣仓、钢 灰库、破碎 楼		用全封闭钢渣库和钢灰仓储存,仓顶通用 碎煤机和筛分机安装在全封闭破碎楼内, 除尘器;粉质物料和氨水采用密闭罐车; 辆运输过程加盖苫布;输煤栈桥和炉渣	风口安装布袋 设备封闭并 运输,其他物 输送皮带全卦	《大气污染物综合排放标准》 表 2 新污染源大气污染物排放标准中 无组织排放监控浓度限值	
氨站	氨	储罐封闭			《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表1要求
工业废水	pH、SS、盐 类	炉排污水优先回用至厂房清洗、储煤场、			《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表 4 三级标准
生活污水	COD、氨氮	生活污水排入市政污水	(管网		
水泵、风 机、空压机	噪声	减振、隔声、消声	í		《工业企业厂界环境噪声排放标准》 (GB12348-2008)标准2类
人员	生活垃圾	生活垃圾由市政环卫部门统-	一收集处理		
食堂	餐厨废弃物	交由有资质单位处	置		发真学 100 /0
	食 储煤灰钢灰 因 量 域 場 域 場 近 場 近 場 近 場 近 場 方 上 大 上 大 人 <td< td=""><td>烟囱 颗粒物 SO2 NOx 汞及其 化氨 食堂烟道 油烟 储煤场、输 颗粒物 煤场、充 颗粒物 灰溶产、磁管 氨 工业废水 PH、SS、盐 生活污水 COD、氨氮 水泵、风 噪声 人员 生活垃圾</td><td>期粒物 布袋除尘器,除尘效率 99.97% SO2 炉内干法脱硫,脱硫效率≥95% NOx 低氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝技术,脱硝效率 87.50% 汞及其 化合物</td><td> 万架物</td><td> 万柴物 万柴物 小児味が育地 mg/m³ t/a </td></td<>	烟囱 颗粒物 SO2 NOx 汞及其 化氨 食堂烟道 油烟 储煤场、输 颗粒物 煤场、充 颗粒物 灰溶产、磁管 氨 工业废水 PH、SS、盐 生活污水 COD、氨氮 水泵、风 噪声 人员 生活垃圾	期粒物 布袋除尘器,除尘效率 99.97% SO2 炉内干法脱硫,脱硫效率≥95% NOx 低氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝技术,脱硝效率 87.50% 汞及其 化合物	万架物	万柴物 万柴物 小児味が育地 mg/m³ t/a

た 見 ル 白	粉煤灰	1 个 500m³ 钢灰库,定期作为建筑材料外售
锅炉	炉渣	1 个 500m³ 钢渣仓,定期作为建筑材料外售
化学水处 理系统	废离子交换 树脂	在综合楼一层设置 1 个 40m² 一般固废贮存库,定期作为废旧资
除尘系统	废布袋	源外售
脱硝系统	废催化剂	由供应商负责更换回收再生,不在厂区贮存
设备	废矿物油	在综合楼一层设置 1 个 40m² 危废贮存库,危险废物暂存后委托
化验室	化验废液	有危险废物处理资质的单位统一处理

8.3 环保设施竣工验收

本项目竣工环境保护验收主要内容见表 8-3-1。

表 8-3-1 环保设施"三同时"竣工验收项目一览表

种类	污染源	环境保护措施	数量/套	验收标准	备注
废气	锅炉烟气	颗粒物:布袋除尘器,除尘效率 99.97%	2	烟尘、SO ₂ 、NO _x 的排放浓度达到超低排放标准(在基准氧含量 6%条件下,烟尘、SO ₂ 、NO _x 排放浓度分别不高于 10mg/m ³ 、35mg/m ³ 、50mg/m ³)	本次验收
		SO ₂ : 炉内干法脱硫, 脱硫效率≥95%	1		本次验收
		NOx: 低氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝技术, 脱硝效率 87.50%	1		本次验收
		汞及其化合物:协同去除效率 70%	/	《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014) 表 2 燃煤锅炉标准	本次验收
		烟气黑度	/		本次验收
		氨逃逸浓度控制在 2.5mg/m³以下	/	《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 2 要 求	本次验收
		烟气在线连续监测装置	1	实现实时监控,与佳木斯市生态环境局联网	本次验收
	储煤场、输	燃煤采用封闭煤场储存,定期洒水加湿;锅	/	《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996) 表	本次验收

	煤栈桥、储	炉炉渣和粉煤灰采用全封闭钢渣库和钢灰		2 新污染源大气污染物排放标准中无组织排放监	
	渣场、石灰	仓储存,仓顶通风口安装布袋除尘器;碎煤		控浓度限值 1.0mg/m³	
	石仓、除灰	机和筛分机安装在全封闭破碎楼内,设备封			
	渣系统	闭并配备布袋除尘器;粉质物料和氨水采用			
		密闭罐车运输,其他物料运输车辆运输过程			
		加盖苫布;输煤栈桥和炉渣输送皮带全封			
		闭,落料点上方设置水喷淋装置;钢渣仓、			
		钢灰库和石灰石粉仓仓顶均安装布袋除尘			
		器			
	氨站	储罐封闭	2	《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 1 要 求	本次验收
	食堂	采用集气罩收集后经油烟净化器(处理效率 85%)处理后通过专用烟道排放	1	《饮食业油烟排放标准(试行)》(GB18483-2001)	本次验收
	工业废水	脱硫废水和车间设备清洗废水全部回用于除灰渣和储煤场、储渣场加湿,软化废水、锅炉排污水优先回用至除灰渣和储煤场、储渣场及输煤系统加湿,剩余部分排入市政污水管网			
废				《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表 4 三级标 准	本次验收
水					
·	生活污水	生活污水排入市政污水管网			本次验收
噪	水泵、风	定托 原主 冰 类体批选		《工业企业厂界环境噪声排放标准》	
声	机、空压机	减振、隔声、消声等措施		(GB12348-2008) 2 类标准	本次验收
	生活垃圾	由市政环卫部门集中处理			本次验收
	餐厨废弃	交由有资质单位处置			本次验收
	物 			•	
固		定期作为废旧资源外售			本次验收
体 废 物				固体废物合理处置,处置率 100%	
	废布袋			_ · · · · · · · · · · · · · · · · · · ·	本次验收
	锅炉灰渣	作为建筑材料外售			本次验收
	废矿物油	委托有危险废物处理资质的单位统一处理			本次验收
	化验废液				 本次验收
	1				

黑龙江省佳木斯市富锦市一热源迁建项目环境影响报告书

	废催化剂	由供应商负责更换回收再生	本次验收
环境管理		规范化排放口标志,满足《环境保护图形标志排放口》(15562.1-1995)和《环境保护图形标志固体废物贮存(处置)场》(15562.2-1995)及修改单	本次验收
环境风险 设置 1 座 35m3 应急储罐,并配备水喷淋装置和气体泄漏报警装置;氨水储罐周		危险废物贮存装置周围设置 0.5m 高围堰,围堰容积不小于 2m³,配备灭火器、吸油毡、消防沙等应急物资;氨站设置 1座 35m3 应急储罐,并配备水喷淋装置和气体泄漏报警装置;氨水储罐周围设置 1m 高围堰,围堰面积不小于 35m²;制定突发环境事件风险应急预案并备案	本次验收

8.4 总量控制指标

本项目总量控制指标通过与区域削减污染源富锦东方热电有限责任公司进行置换,总量控制指标见表 8-4-1,具体计算过程见附件 5。

8-4-1 项目总量控制指标表

序号	污染物	预测排放量	核定排放量
1	颗粒物	9.18	11.87
2	二氧化硫	28.61	32.80
3	氮氧化物	58.57	58.57
4	化学需氧量	11.04	37.91
5	氨氮	0.02	0.02

9环境影响评价结论

9.1 项目概况

本项目为新建项目,选址位于富锦市城区的东北部吉利新村北侧,新增占地 80000m²;本次新建 2 台 116MW 燃煤热水锅炉及其配套设施,除尘、脱硫、脱硝等环保设施,项目建成后总供热面积达 490 万平方米。

9.2 产业政策符合性分析结论

根据《产业结构调整指导目录(2024年本)》,本项目属于第一类鼓励类第二十二项"城镇基础设施"中"城镇集中供热建设和改造工程"因此,本项目符合《产业结构调整指导目录(2024年本)》要求。

9.3 选址合理性分析结论

本项目位于富锦市城区的东北部吉利新村北侧,新增占地 80000m², 用地类型为建设用地,符合富锦市国土空间总体规划。经调查,厂址区域内未发现有地下矿藏,也未发现有文物古迹,厂址附近没有影响建厂的军事设施以及通讯设备等,厂址不涉及自然保护区、水源地等环境敏感区。本项目全年主导风向以 W 风为主,处于富锦市城区侧下风向,可见从风向角度分析本项目选址是合理的。本项目选址与《富锦市城区供热规划(2023 年~2030 年)》规划热源厂位置一致,无比选方案。本项目在平面布置设计过程中,将较高噪声的设备远离居民区,设备尽量布置在封闭厂房内,同时生产设备采取严格的隔声减振措施,本项目建成后对周围居民噪声影响较小。

9.4 工程污染分析结论

9.4.1 废气污染物分析

本项目废气污染物主要有颗粒物、 SO_2 、 NO_x 、汞、 NH_3 ,其中颗粒物排放量 9.18t/a、 SO_2 排放量 28.61t/a、 NO_X 排放量 58.57t/a,汞排放量 0.001t/a,氨排放量 4.90t/a。

9.4.2 废水污染物分析

本项目废水排放量约为 412.09t/d, 主要污染物为 pH、COD、BOD5、SS、 氨氮, 排放量为 COD11.04t/a、BOD50.13t/a、SS0.14t/a、氨氮 0.02t/a。

9.4.3 噪声污染物分析

本项目主要噪声源为锅炉排气口噪声、一次风机、二次风机、各类水泵、空 压机、引风机、破碎机、罗茨风机、冷却塔等机械噪声,噪声源强在 75~100dB (A)。

9.4.4 固体废物污染物分析

本项目产生的危险废物主要包括废矿物油 1.5t/a、化验废液 0.5t/a、废催化剂 30t/3a; 一般工业固废包括锅炉灰渣 108198.70t/a、废离子交换树脂 2t/a、废布袋 2.5t/5a、废包装物 0.73t/a; 生活垃圾 4.39t/a。

9.5 环境质量现状评价结论

9.5.1 环境空气质量现状

根据《2023 年黑龙江省生态环境质量状况》,项目所在区域空气质量级别达二级标准,为环境质量达标区。PM₁₀、PM_{2.5}、SO₂、NO₂、CO、O₃等基本污染物和 NO_x、TSP、汞等其他污染物浓度均满足《环境空气质量标准》(GB3095-2012)及其修改单中二级标准,NH₃现状监测值满足《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ2.2-2018)附录 D 要求。

9.5.2 地表水环境质量现状

根据《2023 年黑龙江省生态环境质量状况》,本项目所在区域地表水水质现状满足《地表水环境质量标准》(GB3838-2002)III类标准要求。

9.5.3 声环境质量现状

本项目噪声监测点位的监测值满足《声环境质量标准》(GB3096-2008)2 类标准要求。

9.5.4 土壤环境质量现状

土壤环境监测点位监测值低于《土壤环境质量建设用地土壤污染风险管控标准》(GB36600-2018)中第二类用地筛选值标准。

9.6 环境污染防治措施结论

9.6.1 废气污染防治措施

本项目锅炉烟气采用布袋除尘器,除尘效率>99.97%;炉内干法脱硫工艺,

脱硫效率≥95.00%; 采用低氮燃烧+SNCR-SCR 联合脱硝技术,脱硝效率≥87.50%; 烟气除尘、脱硫、脱硝措施对汞的协同脱除率≥70%; 氨逃逸浓度控制在 2.5mg/m³以下,同时安装烟气在线自动连续监测系统。

本项目设置1个封闭煤场,料堆表面定期洒水加湿;石灰石粉仓、钢渣仓和钢灰库均为封闭式筒仓,仓顶设置布袋除尘器,除尘效率为99%;

输煤系统全封闭,输送皮带上方设有喷淋水管用于燃料干燥时的加湿;燃煤破碎筛分设备位于全封闭破碎楼内,并自备布袋除尘器;燃煤运输车辆采用苫盖措施,石灰石粉、粉煤灰等粉质物料采用密闭罐车运输,避免运输过程产生物料遗撒,并且要求驾驶员在运输过程中做到文明驾驶,途经村庄时要减速慢行,以减少扬尘的产生量。同时在进厂运输道路上设专人定期清扫,非冰冻期对路面进行洒水降尘,将物料运输过程中产生的扬尘降低到最低程度。

食堂油烟采用集气罩收集后经油烟净化器(处理效率85%)处理后通过专用烟道排放。

采用上述处理措施后,本项目烟尘、SO₂、NO_x的排放浓度可达到超低排放标准(在基准氧含量 6%条件下,烟尘、SO₂、NO_x排放浓度分别不高于 10mg/m³、35mg/m³、50mg/m³); 汞及其化合物及烟气黑度排放满足《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)表 2 燃煤锅炉大气污染物排放浓度限值; 氨逃逸浓度控制在 2.5mg/m³以下,排放速率满足《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 2 要求。厂界颗粒物浓度满足《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)中无组织排放监控浓度限值要求,氨浓度可满足《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 1 要求。食堂油烟排放浓度能够满足《饮食业油烟排放标准(试行)》(GB18483-2001)。

9.6.2 废水污染防治措施

(1) 地表水污染防治措施

本项目厂房清洗废水全部回用于储煤场加湿降尘,软化处理废水、锅炉排污水优先回用至厂房清洗、储煤场、除渣系统及输煤系统加湿降尘,剩余软化处理 废水、锅炉排污水排入市政污水管网,污染物浓度满足《污水综合排放标准》 (GB8978-1996)表4三级标准后排入市政污水管网,由污水管网排入富锦污水处理厂, 经处理后污水排放浓度达到《城镇污水处理厂污染物排放标准》(GB18918-2002)一级A标准后排入松花江。

本项目食堂含油废水经油水分离后与其他生活污水合并排放,污染物浓度满足《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表4三级标准后排入市政污水管网,由污水管网排入富锦污水处理厂,经处理后污水排放浓度达到《城镇污水处理厂污染物排放标准》(GB18918-2002)一级A标准后排入松花江。

9.6.3 噪声污染防治措施

本项目对高噪声设备,采用隔音、消声、减振等降噪措施,使各种噪声源得 到有效地控制,本次评价提出的声环境保护措施有:

(1) 锅炉和配套风机、水泵噪声控制措施

锅炉排汽口(对空排气管)噪声属于偶发噪声,可在其排汽口处安装消声器;对引风机管道外壳阻尼;一次风机和二次风机可在进风口处安装消声器及管道外壳阻尼;锅炉给水泵安装隔声罩壳。采取以上措施,结合厂房隔声,可使噪声源源强最低降低25dB(A)。

(2) 空压机噪声控制措施

应建设独立的空压间,并对机房采用隔声门窗。机组安装时可在进风口安装 消声器,通过采取综合处理措施后,可使空压间内噪声低于65dB(A)。

(3) 脱硫系统噪声控制措施

脱硫系统主要噪声源为风机,风机在安装时可在进口处安装隔声罩和室内布置。采取以上措施,结合厂房隔声,可使噪声源源强最低降低30dB(A)。

9.6.4 固体废物防治措施

本项目锅炉炉渣和粉煤灰分别贮存在全封闭钢渣仓和钢灰库内,定期作为 建筑材料外售;废布袋、废离子交换树脂和废包装物暂存于一般固废贮存库内, 定期作为废旧资源外售;生活垃圾统一由市政部门处理;废矿物油、化验废液暂 存于危废贮存库内,定期交有资质单位处理;废催化剂产生后由供应商回收再生, 不在厂区贮存;餐厨废弃物(含废油脂)交由有资质单位处置。 为防止污染地下水和土壤环境,本项目危废贮存库内地面按照《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)要求进行表面防渗,可采用抗渗混凝土、高密度聚乙烯膜、钠基膨润土防水毯或其他防渗性能等效的材料,渗透系数 < 10⁻¹⁰cm/s;储煤场根据《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》(GB18599-2020)可采用天然基础层、改性压实粘土类衬层或具有同等以上隔水效力的其他材料防渗衬层作为防渗衬层,渗透系数 < 10⁻⁵cm/s 且厚度不小于0.75m可采用天然基础层、改性压实粘土类衬层或具有同等以上隔水效力的其他材料防渗衬层作为防渗衬层,渗透系数 < 10⁻⁵cm/s 且厚度不小于0.75m。储煤场周围设置截流沟,防止厂区雨水进入料堆。

9.6.5 环境风险防范措施

- (1) 危险废物贮存装置周围设置 0.1m 高围堰, 围堰容积不小于 2m³。
- (2) 危废贮存库配备灭火器、吸油毡、消防沙等应急物资。
- (3)氨站设置 1 座 35m³ 应急储罐,并配备水喷淋装置和气体泄漏报警装置; 氨水储罐周围设置 1m 高围堰,围堰面积不小于 35m²。
- (4)与红旗灌区建立应急联动机制,确保厂区消防废水进入灌区后可通过提水泵站、节制闸等构筑物对消防废水进行拦截,防止消防废水通过灌区排水系统进入松花江。
- (5)按照《突发环境事件应急预案管理暂行办法》和《企业事业单位突发环境事件应急预案备案管理办法(试行)》等相关文件要求编制突发环境事件应急预案,并在相应的生态环境主管部门进行备案。

9.6.6 生态保护措施

本项目厂区设计绿化面积 16000m², 种植当地常见的植物种,以高大乔木为主,配以低矮灌木、花草等,拟外购人工草地、花卉,选择的绿化植被应选用乡土物种,防止外来生物入侵,应加强绿化以及绿化植被的管理,构建与周边生态环境相协调的植物群落,满足城市生态系统景观要求。

9.6.7 土壤污染防治措施

危废贮存库内地面按照《危险废物贮存污染控制标准》 (GB18597-2023)

要求进行表面防渗;储煤场根据《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》(GB18599-2020)进行防渗;厂房及厂区道路均采用水泥硬化地面。废矿物油储存装置出现泄漏现象时,过程中能有效防止污染物通过入渗途径进入土壤环境造成污染。项目投产运行后对所在区域常年主导风向上的耕地、居民区等土壤环境敏感目标进行跟踪监测,监测因子为汞,监测频次为每5年开展1次。

9.7 环境影响预测分析结论

9.7.1 大气环境影响分析

本项目污染源正常排放下 PM₁₀、PM_{2.5}、SO₂、NO₂、TSP、NH₃、汞短期浓度贡献值的最大落地浓度占标均小 100%; PM₁₀、PM_{2.5}、SO₂、NO₂、TSP 年平均浓度贡献值的最大落地浓度占标率均<30%, 其中黑龙江富锦沿江湿地自然保护区内最大落地浓度占标率均<10%; 叠加现状浓度、区域削减污染源贡献浓度后,主要污染物 PM₁₀、PM_{2.5}、SO₂、NO₂ 保证率日平均质量浓度和年平均质量浓度均符合《环境空气质量标准》(GB3095-2012)。

综上,本项目建成后,大气环境影响可接受。

9.7.2 地表水环境影响分析

本项目厂房清洗废水全部回用于储煤场加湿降尘,软化处理废水、锅炉排污水优先回用至厂房清洗、储煤场、除渣系统及输煤系统加湿降尘,剩余软化处理废水、锅炉排污水与生活污水经各自管道统一从厂区总排口排入市政污水管网,经富锦市污水处理厂处理达标后排入松花江,不新增项目所在区域污染物排放总量。

综上,本项目建成后,地表水环境影响可接受。

9.7.3 声环境影响分析

本项目厂界昼、夜间噪声贡献值满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》 (GB12348-2008)中的2类标准限值要求;声环境保护目标昼、夜间噪声预测 值满足《声环境质量标准》(GB3096-2008)2类标准。

综上,本项目对周围声环境影响较小。

9.7.4 固体废物环境影响分析

本项目产生的各种固体废物处置率达 100%,均得到妥善处理、处置,对外环境影响比较小。因此,本项目产生的固体废物是可以被周围环境接受的。

9.7.5 土壤环境影响分析

项目针对危废贮存库等废矿物油等物质垂直入渗污染和固废贮存场等区域 均采取了防渗措施,排放废气中重金属量很小,污染物落地浓度较小,不会造成 周边土壤污染。

综上, 本项目对土壤环境影响是可以接受的。

9.7.6 生态环境影响分析

本项目选址位于富锦市城区的东北部吉利新村北侧,用地性质为规划建设用地,厂址所在区域自然生态已被人工生态所代替,占地范围内现状为农用地,无天然植被覆盖,施工区域内活动野生动物主要为田鼠、麻雀等常见物种。项目建成后恢复绿化面积 16000m²,种植当地常见的植物种,以高大乔木为主,配以低矮灌木、花草等,拟外购人工草地、花卉,因此项目建设对生态环境影响甚微。

9.8 总量控制指标

本项目总量控制指标为颗粒物 11.87t/a、二氧化硫 32.80t/a、氮氧化物 58.57t/a、COD37.91t/a、氨氮 0.02t/a,通过与区域削减污染源富锦东方热电有限责任公司置换获得。

9.9 公众参与采纳情况说明

在本报告书编制过程中,建设单位富锦市易普热力有限公司开展了公众参与 工作,采取网络公示、报纸公示、现场公示的形式,并在报告编制完成时公布了 全本公示,向公众征求环保意见。在一次公示、二次公示、报纸公示、现场公示、 全本公示期间,无任何人向建设单位、评价单位进行咨询或提出任何问题,未收 到公众对本项目建设的反馈意见。

本项目公众参与程序符合《环境影响评价公众参与办法》(生态环境部部令第4号)要求,在公示期间,建设单位未接到公众提出反馈意见,公众对本项目的建设无环境影响方面的质疑意见。建设单位在施工期间,应加强环境保护工作,

维持原有生态平衡,加强对环境资源的保护,确保本工程顺利实施。

9.10 综合评价结论

本项目建设内容符合国家产业政策及相关供热规划的要求,项目运营期对周 围环境的影响主要表现在对大气环境、地表水环境、地下水环境、声环境、固体 废物的影响,通过采取相应的环境污染防治措施后能够实现污染物达标排放,从 而降低对周围环境及敏感目标的影响。经预测分析,本项目建设对外环境影响较 小,能够满足环境质量标准要求,总量控制指标能够落实。项目建设合理可行。