建设项目环境影响报告表

(污染影响类) (公示本)

项目名称: 12 万吨废	医酸浸取钢渣提钒综合利用项目
建设单位(盖章):	攀枝花兴中钛业有限公司
编制日期:	2024年8月

中华人民共和国生态环境部制

本报告为《攀枝花兴中钛业有限公司 12 万吨废酸 浸取钢渣提钒综合利用项目环境影响报告表》(公示本)。公示本删除了报告中涉及商业机密及个人隐私的部分,主要有报告表中设备清单、原辅材料表、工艺描述、流程及建设单位联系人联系方式等资料。

附 录

附图:

- 附图 1 项目地理位置图
- 附图 2 攀枝花钒钛高新技术产业开发区土地利用规划图
- 附图 3 攀枝花市环境管控单元图
- 附图 4 攀枝花市生态红线保护图
- 附图 5 项目所在区域水系图
- 附图 6 项目外环境关系及大气监测布点图
- 附图 7 项目外环境关系及土壤、地下水监测布点图
- 附图 8 厂区总平面布置及本项目位置图
- 附图 9 本项目平面布置图
- 附图 10 项目分区防渗图
- 附图 11 项目排污监测计划图
- 附图 12 项目产品运输路线图
- 附图 13 项目环境风险单元分布图

附件:

- 附件 1 环评委托书
- 附件2 固定资产投资项目备案表
- 附件 3 《攀枝花钒钛高新技术产业开发区规划(2018-2030)环境影响报告
- 书》的审查意见
 - 附件 4 现有环评批复及验收手续
 - 附件 5 现有工程排污许可证
 - 附件 6 公司现有应急预案备案表
 - 附件7公司土地使用证
 - 附件8含钒钢渣、废酸成分分析及浸出毒性分析报告
 - 附件 9 环境质量现状监测报告
 - 附件 10 现有工程污染源监测报告
 - 附件 11 危废处置协议及资质
 - 附件 12 企业营业执照
 - 附件 13 园区污水处理协议
 - 附件 14 兴中钛业与山青矾业合作框架协议
 - 附件 15 兴中钛业与攀枝花东立新材料硫酸亚铁接纳协议
 - 附件 16 山青钒业关于酸浸后高钒渣满足工艺要求的说明

一、建设项目基本情况

建设项目名称	建设项目名称 12 万吨废酸浸取钢渣提钒综合利用项目			
项目代码		2404-510499-07-0	02-630146	
建设单位联系人	**	联系方式	****	
建设地点	攀枝	花钒钛高新技术产业	2开发区马店组团	
地理坐标	(东经 101 度	51分7.689秒,北	纬 26 度 28 分 44.033 秒)	
国民经济 行业类别	N7724 危险废物 治理	建设项目 行业类别	101 危险废物(不含医疗废物) 利用及处置	
建设性质	□新建(迁建) □改建 ☑扩建 □技术改造	建设项目 申报情形	□首次申报项目 □不予批准后再次申报项目 □超五年重新审核项目 □重大变动重新报批项目	
项目审批(核准/ 备案)部门(选填)	攀枝花钒钛高新技 术产业开发区科技 创新和经济发展局	项目审批(核准/ 备案)文号(选填)	川投资备【2404-510499-07-02- 630146】JXQB-0007号	
总投资 (万元)	2000	环保投资(万元)	55	
环保投资占比(%)	2.75	施工工期	5 个月	
是否开工建设	☑否 □是 = 1.1	用地面积(m²)	0(本项目在兴中钛业现有用地 范围内建设,不新增占地,项 目占地约1300m²)	

表1-1 专项评价设置情况表

	专项评 价类别	设置原则	本项目设置情况
-4-	大气	排放废气含有毒有害污染物、二 噁英、苯并[a]芘、氰化物、氯 气且厂界外500米范围内有环境 空气保护目标的建设项目	本项目废气主要为颗粒物、硫酸雾,颗粒物中含少量铬及其化合物,但本项目位于攀枝花钒钛高新技术产业开发区,厂界外500米范围内无环境空气保护目标分布,因此不设置大气环境专项。
专项评价设	地表水	新增工业废水直排建设项目(槽罐车外送污水处理厂的除外); 新增废水直排的污水集中处理	本项目车辆冲洗废水依托现有车辆冲洗设施沉 淀处理后回用,不外排;初期雨水、碱性滤液、 碱液喷淋塔等生产废水排入现有污水处理站处 理后排入园区污水处理厂,不新增废水直排,因 此不设置地表水环境专项评价。
置情况	环境 风险	有毒有害和易燃易爆危险物质 存储量超过临界量的建设项目	本项目废硫酸依托现有硫酸罐暂存,不新增储罐。项目废酸高位槽、酸浸罐中硫酸折纯为63.7t,超过临界量10t,因此需设置环境风险专项评价。
<i>1)</i> Ľ	生态	取水口下游500米范围内有重要 水生生物的自然产卵场、索饵 场、越冬场和洄游通道的新增河 道取水的污染类建设项目	本项目不设置取水口,因此不设置生态环境专项 评价。
	海洋	直接向海排放污染物的海洋工 程建设项目	本项目不涉及。
	说明:	: 有毒有害污染物是指《有毒	有害大气污染物名录(2018年)》中规定的

1

规划及规划环境影响评价符合性分

析

污染物:二氯甲烷、甲醛、三氯甲烷、三氯乙烯、四氯乙烯、乙醛、镉及其化合物、 铬及其化合物、汞及其化合物、铅及其化合物、砷及其化合物。

综上,本项目须设置环境风险专项评价。

规划情

况

规

2017年,云南省城乡规划设计研究院编制完成《攀枝花钒钛高新技术产业开发区规划》。

2018年编制了《攀枝花钒钛高新技术产业开发区(团山单元、马店河单元、立柯单元)控制性详细规划》(2018版)。

划环境影响评价情况

2020年4月,南京国环科技股份有限公司编制了《攀枝花钒钛高新技术产业开发区规划(2018-2030)环境影响报告书》,并于2020年7月3日中华人民共和国生态环境部出具了《关于<攀枝花钒钛高新技术产业开发区规划(2018-2030)环境影响报告书>审查意见》(环审[2020]86号)。

本项目位于攀枝花钒钛高新技术产业开发区内马店组团兴中钛业现有厂区内。

攀枝花钒钛高新技术产业开发区位于攀枝花市仁和区,规划范围包括团山、马店河、立柯三个片区,规划控制范围 33.96 平方公里,其中非建设用地约 16.96 平方公里,规划建设用地约 17 平方公里。2013 年 1 月,《四川攀枝花钒钛产业园区扩区规划环境影响报告书》获得四川省环境保护局的批复(川环建函[2013]14 号),2014年 4 月,由四川省人民政府更名为"四川攀枝花钒钛高新技术产业园区"(川府函[2014]68 号),2015 年根据《国务院关于同意攀枝花钒钛高新技术产业园区升级为国家高新技术产业开发区的批复》(国函[2015]169 号),更名为"攀枝花钒钛高新技术产业开发区"。2020 年 7 月,中华人民共和国生态环境部对《攀枝花钒钛高新技术产业开发区规划(2018~2030)环境影响报告书》进行了审查,并出具了审查意见(环审[2020]86 号)。

本项目在兴中钛业现有厂区内扩建,项目位于攀枝花钒钛化工园区内。攀枝花钒钛化工园区属 2022 年 6 月经四川省经济和信息化厅等 6 部门《关于公布四川省第二批化工园区的通知》(川经信化工[2022] 126 号)认定的化工园区,攀枝花钒钛化工园区团马立片区范围东至成昆铁路线、南至迤资火车站,西至保安营东麓和鱼塘,北至金江火车站。攀枝花钒钛化工园区主导产业为钒钛钢材料、钒钛新材料、稀贵

金属材料等先进材料。

(1) 产业定位符合性分析

本项目在攀枝花兴中钛业有限公司厂区内建设,位于攀枝花钒钛高新技术产业 开发区马店组团。攀枝花钒钛高新技术产业开发区定位是:以钒钛、钒钛机械制造、 钒钛配套为主导产业,同步配套综合性物流的国家级高新技术产业开发区。本项目 为钛白废酸和含钒钢渣综合利用项目,属于钒钛配套产业,与园区产业定位相符。

(2) 土地利用规划符合性分析

根据地形特点以及园区开发时序,规划区内分为:团山片区,马店组团,立柯片区。其中团山片区、马店组团为近期开发片区,立柯片区为远期开发片区。工业用地为规划用地的主体,用地面积 1068.99 公顷,其性质主要为三类工业,各工业组团之间充分利用河道、道路绿化以及山体绿化改善工业区内部环境。本项目在攀枝花兴中钛业有限公司厂区内建设,位于攀枝花钒钛高新技术产业开发区马店组团,为三类工业用地,与园区土地利用规划相符。

(3) 与园区规划及环评、环评批复要求符合性分析

本项目与园区规划及规划环评、环评审查意见要求符合性分析见下表。

表 1-2 项目与园区规划环评、环评批复的符合性对比表

类别	园区规划及环评、环评批复要求	本项目相应措施	符合性 分析
规划环查	1、《规划》应坚持绿色发展、协调发展,按照 "共抓大保护、不搞大开发"的长江整体性生态 环境保护要求,全力推动高质量、可持续发展。 落实《关于加强长江经济带工业绿色发展的指导 意见》《关于长江经济带发展负面清单指南(试 行)的通知》《四川省长江经济带发展负面清单 实施细则(试行)》等要求,做好与区域"三线 一单"(生态保护红线、环境质量底线、资源利 用上线和生态环境准入清单)和国土空间规划的 协调衔接,按照国务院对开发区的批复要求,以 环境质量改善为核心,进一步优化发展定位、布 局,优化提升饥钦钢铁产业结构,淘汰落后产能。	本项目符合《关于长江经济带发展负面清单指南(试行)的通知》《四川省、重庆市长江经济带发展负面清单实施细则》等要求,符合生态环境分区管控要求。本项目不属于	符合
	2、严格空间管控,优化区内空间布局。结合攀枝花市国土空间规划最新成果,进一步优化开发区范围和空间布局,落实《报告书》提出的关于金沙江评价河段沿岸布局管控要求,沿江1公里范围现有化工项目应尽快提升转型或搬迁淘汰。磷化工企业产生的黄磷禁止在物流园区存储。金沙江评价河段沿岸、金江水厂和金江镇周边空间布局低污染、低风险项目,减少开发区产业发展对居住区和金沙江水体的环境影响,确保人居环	本项目东面 1400m 为金沙 江,不在金沙江干流岸线 1 公里范围内。	符合

	境和生态安全。落实上一轮规划环评审查意见要求,推进开发区内应搬迁居民的搬迁工作。 3、加快解决开发区现有环境问题,推动产业优化升级。尽快推进开发区现有企业脱硫、脱硝、除尘等污染防治措施的升级改造,落实《报告书》提出的现有不满足环境保护要求、与开发区产业定位关联性较差的企业搬迁、淘汰进度安排,强化存续期间环境管控和风险防控要求,磷化工企业存续期间仅允许开展有利于环境质量改善的	本项目不属于磷化工和选矿企业,企业现有各项污染物均能实现达标排放,本项目运营过程中产生的废气污染物经治理后也可	符合
	五代以外间以允仟八股官利了不规度量以目的 升级改造;尽快淘汰《规划》范围内长期停产的 选矿企业。 5、严格入区项目生态环境准入,推动高质量发 展。限制新建排放氨、硫化氢等恶臭气体的生产 项目。落实《报告书》生态环境准入要求,限制 引入硫酸法钛白项目,引进项目时应以钒、钛上 下游产业及配套产业为主,实现产业循环化发 展。引进项目的生产工艺、设备,以及单位产品 能耗、污染物排放和资源利用效率等均需达到同 行业国际先进水平。	废酸带入水,新增用水量 很少;项目选用设备均不 属于淘汰设备,能耗为电, 属清洁能源,通过选用低 能耗设备,可有效降低项 目能耗;针对项目生产过 程产生废水、废气等采取 相应治理措施,可实现达 标排放。项目清洁生产水	符合
	6、加强生态环境保护,统筹考虑区内污染防治、生态恢复与建设、环境风险防范、环境管理等事宜。严格环境监管,加强开发区固体废弃物综合利用和循环利用。建立企业、开发区和地方政府的环境风险应急预案,确保形成企业、开发区、地方政府等各层级有效联动的全方位环境风险防控体系和应急响应机制,提升开发区环境风险防控和应急响应能力,保障区域环境安全。	企业现有工程已编制《突发环境事件应急预案》,并已在攀枝花市生态环境局备案(备案编号:5104012022041M)。评价	符合
减缓环	废水处理措施: 1、全面控制污染物排放 1)对于高新区企业引进的要求:①从源头控制工业污染物排放量,不得引进废水排放量较大、污染物较难处理的企业;②要求入区企业提高用水循环率,减少工业用水量和废水排放量;③不得引进排放含重金属废水的项目。 2)对高新区现状企业的要求:①提高现有企业用水重复率和水资源利用效率,减少工业用水量和废水排放量;②调整产业结构,关闭技术落后、平均产出效率低、高耗水、高耗能、污染严重的	项目采取雨污分流,初期雨水依托厂区已有初期雨水依托厂区已有初期雨水池收集后排入厂区污水处理站;本项目碱性滤液、碱液喷淋塔等生产废水排入现有污水处理站处理。现有项目已建污水处理站一座,处理能力为400m³/h,采用"石灰乳+二级中和+曝气+压滤脱水"	符合

企业;③通过废水治理和中水回用,严格控制 COD、氨氮和重金属等污染物的排放总量; ④加 强对现有的涉重企业的监管,确保预处理设施稳|碎石灰石)循环水池补水, 定运行,确保第一类水污染物达标排放。

3)整个高新区实施雨污分流。要按照雨污分流 制进行建设,推进化工企业初期雨水的收集,各 污染企业需设置清下水监控池, 保证清污分流、 雨污分流,尽量减少对园区污水处理厂的冲击; 将区内生活污水和企业废水集中处理后部分进 行回用,减少废水外排对环境造成的影响。

2、废水接管要求园区在建设过程中,应遵循环 保基础设施先行原则,实行雨污分流,在开发区 滚动发展过程中,应严格按照规划及时埋设污水 管网, 使污水管网的覆盖率达到100%; 各企业 的生产、生活污水全部厂内预处理达到行业标准 及污水处理厂接管标准后由污水管网收集送入 相应污水处理厂集中处理。高新区内所有企业都 按要求接入开发区统一的污水管网,各企业按照 清污分流、雨污分流的原则建立完善的排水系 统,确保各类废水得到有效收集和处理。生产废 液按照固体废物集中处置,不得混入废水稀释排 入污水管网; 严禁将高浓度废水稀释排放; 排污 口按要求设置环保图形标志,安装流量计,并预 留采样监测位点。

的废水部分回用于煅烧尾 气洗涤及湿式球磨机(粉 其余废水通过管道排入园 区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 标排入金沙江; 车辆冲洗 废水依托现有车辆冲洗设 施沉淀处理后回用, 不外 排。

地下水污染防治:对存在地下水污染风险的项目 及区域实施严格的防渗措施,强化施工期防渗工 程的环境监理; 在园区内设置永久性地下水监测 点位, 定期进行地下水监测。

本项目严格采取重点防 渗、一般防渗和简单防渗 的分区防渗措施, 防止由 于跑、冒、滴、漏造成区 域地下水污染,并依托厂 区及周边现有地下水监测 井定期对地下水进行监 测。

符合

废气治理措施:

1、合理建设布局;

2、加强环境管理: ①强化污染源监管, 防止新 污染源产生;②加强工业企业废气排放末端治理 措施;③优化产业结构,严格控制入区项目的条 件。优先引进污染轻、技术先进的项目; ④积极 化解严重过剩行业产能。严控高污染、高耗能行 业(如硫酸法钛白、磷酸生产企业)新增产能, 清理产能过剩行业(钢铁)违规在建项目,有效 化解产能过剩矛盾,坚决遏制产能过剩行业盲目 扩张;⑤坚决淘汰落后产能。全面排查清理"三高" 企业及落后产能,对污染严重的落后生产设施, 下力气逐步取缔,积极推动工业落后产能淘汰工 作,促进产业结构调整和工业治污降霾;⑥深入|效率 90%)处理后经 15m 开展重点行业清洁生产。继续开展区内钒钛、钒 钛配套、钒钛机械重点行业清洁生产审核工作; 鼓励企业开展自主性清洁生产审核;加快清洁生 达到《大气污染物综合排 产先进技术和装备的推广应用; ⑦加强工业烟

本项目为钛白废酸和含钒 钢渣综合利用,属于钒钛 配套产业,属于园区的主 导发展产业。

项目钢渣原料仓除进出口 外, 四周及顶部采用彩钢 结构封闭,并在原料仓顶 部及给料机处设置雾化喷 |嘴控尘; 项目废酸高位槽、 酸浸罐密闭,并在罐体顶 部设置集气设施,将硫酸 雾收集后经1套碱液喷淋 |塔(风量 7000m³/h,去除 高排气筒排放; 在采取以 上措施后,项目废气能够 放标准》(GB16297-1996)

符合

尘、粉尘治理。严格执行大气污染物排放限值标		
准推进选矿、钒钛冶金等重点行业企业污染防治		
设施提标改造,有效降低相关污染物(SO ₂ 、烟	制污染物。	
粉尘)排放;工业生产企业在内部物料的堆存、		
传输、装卸等环节必须要采取密闭、围挡、遮盖、		
清扫、洒水等措施,减少粉尘和气态污染物排放;		
⑧重点关注生产装置检修期间的废气超标排放,		
以及生产装置跑冒滴漏造成的无组织排放。监督		
企业非正常工况的污染防治措施有效性和污染		
物达标排放情况。如若发现生产装置跑冒滴漏造		
成的有毒气体泄漏的风险事故,应立即上报园		
区; ⑨严格执行环境影响评价制度、"三同时"制		
度,对重点废气污染		
源实行监督监测。监督监测的范围包括有组织废		
气的达标排放,无组织废气的厂界达标。		
3、实施总量控制。		
	本项目为钛白废酸和含钒	
	钢渣综合利用项目,项目	
	块铁和细铁粉外售炼钢厂	
	或机械铸造厂综合利用,	
	废钢球、废衬板收集后外	
	售废品回收站,硫酸亚铁	
固废处置:区内产生的固体废物可回收利用的实	依托厂区现有硫酸亚铁临	
现循环利用,不能再利用送园区渣场集中处理;	时库房暂存后外售攀枝花	
生活垃圾统一收集后运到垃圾填埋场处理,通过	东立新材料有限公司综合	符合
回收综合利用和集中处置,可实现规划区固废的	利用;废润滑油、废油桶	
合理处理	和含油手套和棉纱依托现	
	有危废间收集后,委托中	
	节能 (攀枝花)清洁技术	
	发展有限公司处置; 职工	
	生活垃圾依托厂内垃圾桶	
	收集后,由环卫部门统一	
	清运处置。	
	项目采取合理有效的风险	
环境风险:构建社会、园区、企业的三级防范体	防范措施,通过设置事故	符合
系,制定完善的风险防范措施,确保环境安全。	应急池,确保事故废水不	717 日
	外排。	

综上,本项目符合园区规划及规划环评、环评审查意见要求。

(4) 与园区准入条件符合性

项目与园区准入条件符合性分析见下表。

表 1-3 项目与园区准入条件比较一览表

幺	类	园区规划及环评、环评批复要求	本项目	符合性
入园 企业 环境		符合园区和相应片区规划的主导产业, 对区域环境影响可接受,清洁生产标准 达到或者优于国内先进水平的项目。		属于园 区的鼓 励发展
门槛	禁止及 限制发	(1) 不符合国家和地方产业政策的项目;	《产业结构调整指导目录(2024 年本)》中鼓励类;清洁生产水	类项目

	(2)食品医药、农副产品加工等对环境要求高的企业; (3)焦化项目; (4)技术落后,项目清洁生产水平达不到行业清洁生产标准二级要求或低于国内同类企业先进清洁生产水平的项目。 与园区和各片区主导产业相容的,不形成交叉影响的产业。		
清洁生产要求	入园企业必须采用国内先进水平的生	本项目为钛白废酸和含钒钢渣综合利用,项目用水主要来源于钛白废酸带入水,新增用水量很少;项目选用设备均不属于淘汰设备,能耗为电,属清洁能源,通过选用低能耗设备,可有效降低项目能耗;针对项目生产过程产生废水、废气等采取相应治理措施,可实现达标排放。项目清洁生产水平能够达到国内同行业清洁生产先进水平。	符合
园区 企业 鼓励入 园企业 门槛	1(1) \(\frac{1}{2} \) \(\frac{1} \) \(\frac{1} \) \(\frac{1}{2} \) \(\frac{1}{2	本项目为钛白废酸和含钒钢渣 综合利用,属于钒钛配套产业, 属于园区的主导发展产业。	符合
限制或禁止入 园企业类型	国家发布的《产业结构调整指导目录》 (2019年)中列为限制类和淘汰类项 目	本项目属于《产业结构调整指导目录》(2024年本)中鼓励类	符合

根据以上比较可见,本项目与园区规划的入园门槛及清洁生产要求相符,属于攀枝花钒钛高新技术产业开发区规划的主导发展产业,符合攀枝花钒钛高新技术产业开发区的产业定位及用地布局规划,与工业园区入园门槛及清洁生产要求相符,符合园区准入条件,本项目位于攀枝花钒钛高新技术产业开发区内(现有攀枝花兴中钛业有限公司厂区内),项目建设符合园区产业定位及环保准入条件。

(5) 与金沙江岸线1公里范围外企业准入清单符合性分析

项目与金沙江岸线1公里范围外企业准入清单符合性分析见下表。

类别	具体内容	本项目
环境准入基本要求	①引进的项目必须符合国家和地方产业政策,积极引进数原产业协师,积极引进鼓励之限的项目。②引进的项目生产工艺到国内先进的项目生产工艺到国际生产达到国际生产。3引进的项目生产达到国际生产。3引进的项目。②引进的项目。须具备完够达标。10分别,10分别,10分别,10分别,10分别,10分别,10分别,10分别,	本不目录1400m为目和1400m为目和1400m为目和1400m为目和1400m为目和1400m为目和1400m为目和1400m为目和1400m为目别的14位,为自己的对方的对方的对方的对方的对方的对方的对方的对方的对方的对方的对方的对方的对方的

制造	类型	磨、高强、抗冲击韧性铸锻件制造;		
产业		其他钒钛材料零部件、装备制造。		
		非钒钛材料机械制造项目;涉及电	本项目不属于	
	限制	镀、磷化等表面处理工艺。	4次百个周 1	
钒钛产	及禁	焦化及煤化工项目;石化项目;其		
业、钒钛	止入	他与产业定位不符的化工项目; 有	本项目为钛白废酸和含钒钢	
机械制	园企	色金属的矿石采选; 传统高炉炼铁	渣综合利用,属于钒钛配套产	
造产业、	业类	项目;有机化学原料制造;铅锌冶	业,属于园区的主导发展产	
钒钛	型	炼、镍钴冶炼;食品、医药、农副	业,不属于限制入园企业类型	
配套		产品加工等对环境要求高的企业。		

综上,本项目位于攀枝花钒钛高新技术产业开发区马店片区,与工业园区产业 规划相容,与工业园区入园门槛及环境保护要求相符,符合园区入园条件。

1、产业政策符合性分析

根据《国民经济行业分类》(GB/T4754-2017),本项目属于 N7724 危险废物治理-腐蚀性废弃物治理服务。

本项目为危险废物处置与利用项目,属于《产业结构调整指导目录(2024年本)》中的鼓励类 四十三、环境保护与资源节约综合利用 15、"三废"综合利用与治理技术、装备和工程,同时,项目采用的工艺设备不属于《产业结构调整指导目录(2024年本)》中的淘汰类。

2024年4月11日,攀枝花钒钛高新技术产业开发区科技创新和经济发展局以川投资备【2404-510499-07-02-630146】JXQB-0007号文件(见附件2),对本项目进行了备案。

综上所述, 本项目建设符合国家现行相关产业政策。

2、与《废硫酸利用处置污染控制技术规范》(HJ1335-2023)符合性分析

项目与《废硫酸利用处置污染控制技术规范》(HJ1335-2023)符合性分析如下:

表 1-5 与《废硫酸利用处置污染控制技术规范》符合性

序号	类型	(HJ1335-2023)相关规定	本项目情况	符合性
1	总体要求	4.1 废硫酸污染环境防治应坚持减量化、资源化和无害化原则,相关单位应当采取措施减少废硫酸产生量,尽可能对废硫酸进行综合利用,最大限度减少废硫酸的处置量,控制环境风险。 4.2 废硫酸入厂、贮存、转移、利用、处置过程中,应采取防雨、防泄漏、防腐蚀等防止污染环境的措施。 4.3 废硫酸"点对点"定向利用时,应使用来源单一稳定、具有一定规模、有害成分清晰、危险特性明确的废硫酸,并明确利用产物的用途。 4.4 废硫酸利用处置设施选址应符合生态环境保	本项目为银钢合规 的	符合

		护法律法规及相关规划要求,不应位于国务院和国务院有关主管部门及省、自治区、直辖市人民政府划定的生态保护红线区域、永久基本农田集中区域和其他需要特别保护的区域内。 4.5 废硫酸利用处置设施建设项目应经过充分的技术经济论证,综合考虑服务区域废硫酸产生情况、社会经济发展水平、城市总体规划、技术先进性等因素,合理确定建设规模和工艺类型,应采用环境风险低、自动化程度高的技术工艺及装备。 4.6 废硫酸入厂、贮存、转移、利用和处置过程应满足环境保护相关要求。国家安全生产、职业健康、交通运输、消防等法律法规标准另有规定的,适用其规定。	和防腐措施,满足相应环保技术要求。项目在公司现有厂区内建设,用地属于工业用地,符合园区规划。	
2	5.1 入厂 要求	5.1.1 废硫酸利用处置单位应根据接收的废硫酸来源、危险特性和利用处置工艺确定废硫酸入厂条件,不应接收与自身利用处置工艺不相适应的废硫酸。 5.1.2 废硫酸利用处置单位应对每批次入厂的废硫酸进行分析监测。对于同一单位同一生产工艺产生的不同批次废硫酸,在原辅料、工艺参数未改变的前提下,可以适当减少废硫酸分析监测的频次。 5.1.3 废硫酸产生工艺、行业特征、污染物性质明确的,优先采集具有代表性的样品,识别并选取特征污染物作为入厂分析监测指标。 5.1.4 不应利用产生工艺、行业特征、污染物性质不明确的废硫酸。	本项目废硫酸来源于公司统成,公司 现有生产线,公成有生产工源和大力,废酸来源于水水,废酸来源工业,大量,以强强,不够,不是,不是,不是,不是,不是,不是,不是,不是,不是,不是,不是,不是,不是,	符合
3	5.2 贮要	5.2.1 废硫酸贮存应符合 GB 18597 的要求。 5.2.2 应根据废硫酸的理化特性和污染防治要求进行分类贮存,且应避免废硫酸与不相容的物质或材料接触。 5.2.3 新建贮存池和贮存罐不应采用地下式或半地下式。现有的贮存池和贮存罐需保证在人工目视条件下能观察到池体和罐体破损和渗漏情况,防止发生泄漏污染环境。 5.2.4 贮存池和贮存罐应配备液位计,监控内部液体有无溢出或泄漏,避免污染环境。 5.2.5 贮存罐应设置在围堰内,围堰的有效容积应至少满足其内部最大贮存罐发生意外泄漏时所需要的废硫酸收集容积要求。 5.2.6 废硫酸输送管道宜采用明管敷设。 5.2.7 废硫酸贮存库和贮存池应设置气体收集装置和气体净化设施,产生的 VOCs、恶臭、硫酸雾、有毒有害大气污染物和刺激性气味废气(含无组织废气)的排放应符合 GB37822 中关于 VOCs,GB14554 中关于恶臭,GB16297 中关于硫酸雾、有毒有害大气污染物和刺激性气味废气的规定要求。 5.2.8 贮存设施产生的废水(包括贮存设施、作业设备、车辆等清洗废水,贮存罐区积存雨水,贮存事故废水等)应进行收集处理。	增废酸罐,且信息的量量,是有少设量,是一个,是一个,是一个,是一个,是一个,是一个,是一个,是一个,是一个,是一个	符合

4	硫利处过污控 整用置程染制	6.1 一般要求 6.1.1 应根据废硫酸行业来源、污染物的种类和含量选用有效的重金属、有机物等污染物去除工艺。6.1.2 废硫酸预处理、利用、处置等生产车间产生的废气、废水应收集处理。废气处理装置应根据正常工况的最大进气量和最大污染物处理负荷设计,废水处理装置应根据正常工况的最大进水量和最大污染物处理负荷设计。6.1.3 废硫酸利用处置过程中应采取必要的措施防止废气逸出和恶臭物质扩散。废气排放应满足 GB 9078、GB16297、GB26132、GB31573、GB37822等国家或地方大气污染物排放标准要求;采用高温裂解方式利用的,废气排放还应满足 GB18484 规定的要求。厂界恶臭污染物排放应满足 GB18484 规定的要求。厂界恶臭污染物排放应满足 GB14554 规定的要求。6.1.4 废硫酸利用处置过程中产生的废水排放应满足 GB8978、GB26132、GB31573 等国家或地方水污染物排放标准要求。6.1.5 废硫酸利用处置过程中产生的酸泥、残渣和	放区现收现 本废渣无重染和设处标碱厂理水(中分排员	符合
		6.1.5 废硫酸利用处置过程中产生的酸泥、残渣和废水处理污泥等固体废物,应按照 GB5085.7 判定其属性,并分类收集、贮存、利用和处置;具有毒性危险特性的废硫酸宜与其他废硫酸分开处置。6.1.6 废硫酸利用处置过程中应采取措施防止噪声污染,厂界噪声应符合 GB12348 规定的要求。	理厂。项目生产过程不产生酸泥、残渣等,项目建成后厂界噪声能实现达标排放。	

3、与"生态环境分区管控"符合性分析

本项目选址在攀枝花钒钛高新技术产业开发区马店组团兴中钛业现有厂区内, 厂址属于攀枝花市仁和区工业重点管控单元(管控单元名称:攀枝花钒钛高新技术 产业开发区,管控单元编号: ZH51041120002)。

项目与管控单位的相对位置如下图所示(图中▼表示项目位置)。

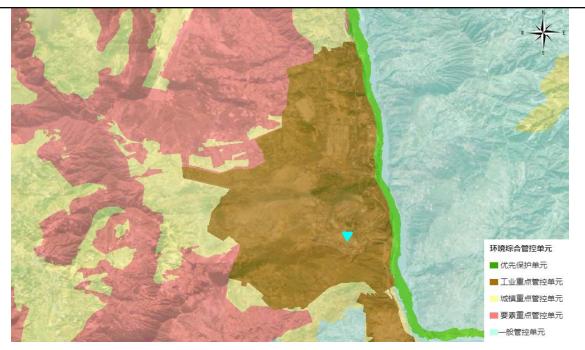


图1-1 项目与管控单元相对位置图

生态环境分区管控符合性分析

按照相关管理要求,本系统查询结果仅供参考。 兴中钛业废酸浸取钢渣提钒项目 固体废物治理 101.852136 26.478898 分析结果 项目,中联业废酸浸取钢渣提钒项目所属固体废物治理行业,共涉及5个管控单元,若需要查看管控要求,请点击右侧导出按钮,导出管控要求进行查看。 管控单元编码 管控单元名称 所属城市 所属区县 准入清单类型 ZH51041120002 攀枝花钒钛高新技术产业开发区 仁和区 环境综合管控单元工业重点管控单元 攀枝花市 环境综合 YS5104112210001 金沙江-仁和区-大湾子-控制单元 水环境工业污染重点管控区 攀枝花市 仁和区 水环境分区 YS5104112310001 攀枝花钒钛高新技术产业开发区 攀枝花市 仁和区 大气环境分区 大气环境高排放重点管控区 YS5104112530001 仁和区城镇开发边界 攀枝花市 仁和区 资源利用 土地资源重点管控区 YS5104112550001 自然资源重点管控区

图1-2 项目涉及的管控类型

项目与环境综合管控单元工业重点管控单元准入要求的符合性分析见下表。

表1-6 项目与管控单元准入要求的相关符合性分析

		生态	环境分区管控的具体要求	本项目情况	佐
类	剝		对应管控要求	个 坝日闸坑	符合性
工业重点	普	空间	禁止开发建设活动的要求	本项目为钛白废酸和含	符合
管控单元	适	布局	(1)禁止新建、扩建不符合国家石化、	钒钢渣综合利用项目,不	打百

	1			1
性清单管控要求		现代煤化工等产业布局规划的项目。 (2)禁止在长江干支流、重要湖泊岸线一公里范围内新建、扩建化工园区和化工项目。(3)禁止在长江流域河湖管理范围内倾倒、填埋、堆放、弃置、处理固体废物。(4)未通过认定的化工园区,不得新建、改扩建化工项目(安全、环保、节能和智能化改造项目除外),按属地原则依法依规妥善做好未通过认定化工园区及园内企业的转型、关闭、处置及监管工作。	属于石化、现代煤化工行业。本项目距离金沙江1400m,不在长江干支流1km范围内。项目固废均合理合法处置,不在长江流域河湖管理范围内倾倒、填埋、堆放、弃置、处理固体废物。	
		限制开发建设活动的要求 (1)金沙江干流岸线1公里范围的现 有工业园区范围内严控新建涉磷、造 纸、印染、制革等项目,上述行业可 进行节能环保等升级改造,但必须满 足区域减排与环境质量改善要求。(2) 继续化解过剩产能,严禁钢铁、水泥、 电解铝、平板玻璃等行业新增产能, 对确有必要新建的必须实施等量或减 量置换。	本项目为钛白废酸和含 钒钢渣综合利用项目,不 属于涉磷、造纸、印染、 制革等项目,不属于钢 铁、水泥、电解铝、平板 玻璃等行业。	符合
		不符合空间布局要求活动的退出要求 现有属于禁止引入产业门类的企业, 工业企业(活动)限期退出或关停。	本项目属于《产业结构调整指导目录(2024年本)》鼓励类项目,不属于限制类和淘汰类项目。	符合
		其他空间布局约束要求 暂无	/	符合
	污物放控	现有源提标升级改造 (1)区域生产废水、生活污水纳入污水外理厂处理厂,污水处理厂出水水放标, 在是 1 以 1 以 2 以 2 以 2 以 2 以 4 以 4 以 4 以 4 以 5 以 5 以 5 以 6 以 6 以 6 以 6 以 6 以 6 以 6	项目采取雨污分流,本项目碱性滤液、碱液喷淋塔等生产废水排入现有污水。 等生产废水排入现名污水。合排放标准。 (GB8978-1996)中一级标准后部分循环利用,剩余部分排入园区污水项目不属于水项目、本项目、钢铁行业等相关行业。	符合

炉要实施脱硫。(4)完善园区及企业 雨污分流系统,全面推进医药、化工 等行业初期雨水收集处理,推动有条 件的园区实施入园企业"一企一管、明 管输送、实时监测"。加强企业废水预 处理和排水管理, 鼓励纳管企业与园 区污水处理厂运营单位通过签订委托 处理合同等方式协同处理废水。 其他污染物排放管控要求 (1) 工业固体废弃物利用处置率达 100%, 危险废物处置率达 100%。(2) 新、改扩建项目污染排放指标应满足 《四川省综合类生态工业园区建设指 标》或《四川省行业类生态工业园区 建设指标》要求。(3)到2022年, 规模以上入河排污口全部整改到位。 推进流域入河排污口信息管理系统建 设,到2025年,金沙江、雅砻江、安 项目块铁和细铁粉外售 宁河干流及主要支流规模以上入河排 炼钢厂或机械铸造厂综 污口在线监测全部接入。(4)新、改、 合利用,废钢球、废衬板 扩建项目主要水污染物及有毒有害污 收集后外售废品回收站, 染物排放实施减量置换。(化工园区 硫酸亚铁依托厂区现有 应按照分类收集,分质处理的要求, 硫酸亚铁临时库房暂存 配备专业化工生产废水集中处理设施 后外售攀枝花东立新材 (独立建设或依托骨干企业) 及专管 料有限公司综合利用,利 或明管输送的配套管网, 化工生产废 用率达100%;废润滑油、 水纳管率达到100%。入河排污口设 废油桶和含油手套和棉 置应符合相关规定。 纱依托现有危废间收集 (5)重点行业建设项目应遵循重点重 后,委托中节能(攀枝花) 符合 金属污染物排放"等量替代"原则。按 清洁技术发展有限公司 国家规定,建设单位在提交环境影响 处置,危废处置率达 评价文件时应明确重点重金属污染物 100%。本项目碱性滤液、 排放总量及来源, 无明确具体总量来 碱液喷淋塔等生产废水 源的,各级生态环境部门不得批准相 排入现有污水处理站处 关环境影响评价文件。重金属污染物 理后部分循环利用,剩余 排放总量替代管理豁免的情形参见 部分排入园区污水处理 《四川省"十四五"重金属污染防控工 厂,不新增入河排污口。 作方案》;重点行业、重点重金属的 本项目为钛白废酸和含 界定参见《四川省"十四五"重金属污 钒钢渣综合利用项目,不 染防控工作方案》。 属于重点行业。 (6) 落实《四川省深入打好重污染天 气消除、臭氧污染防治和柴油货车污 染治理攻坚战实施方案》要求,推进 重点行业超低排放改造和深度治理, 加快实施低 VOCs 含量原辅材料替 代,持续开展 VOCs 治理设施提级增 效,强化 VOCs 无组织排放整治,加 强非正常工况废气排放管控, 推进涉 VOCs 产业集群治理提升,推进油品 VOCs 综合管控。

	环境险防控	其他环境风险防控要求 (1)涉及有毒有害、易燃易爆物质新建、改扩建项目,严控准入要求。(2)建立园区监测预警系统,建立省市县、区域联动应急响应体系,实行联防联控。(3)化工、电镀等行业企业拆除生产设施设备、构筑物和污染治理设施,要事先制定残留污染物清理和安全处置方案,要严格按照有关规定实施安全处理处置,防范拆除活动污染土壤。(4)建立区域土壤及地下水监测监控体系;污染地块在未经评估修复前,不得用于其他用途。(5)化工园区应具有安全风险监控体系、建立生态环境监测监控体系、建立必要的突发环境事件应急体系。	本项目废酸高位槽、酸浸罐等可能存在环境风险。 本项目在废酸高位槽、酸浸罐区设置围堰,围堰内槽、围堰内罐体之间围堰,围堰的多量,围堰做防污漏、防腐处理。围堰做防污漏等流沟渠和阀门,导流沟渠接口接入废水、地、型等,流域是一个水水、水水、水水、水水、水水、水水、水水、水水、水水、水水、水水、水水、水水、	符合
		水资源利用总量要求 到 2030 年,攀枝花市用水总量不得超 过 11.3 亿立方米。	项目用水主要来源于钛 白废酸带入水,新增用水 量很少。	符合
	资形利效率	能源利用总量及效率要求 (1)规模以上企业单位工业增加值能耗下降比例达到省上下达目标要求。 (2)新、改扩建项目能耗指标满足《四川省综合类生态工业园区建设指标》或《四川省行业类生态工业园区建设指标》要求。(3)工业领域有序推进"煤改电"或"煤改气"。钢铁、有色、化工、建材等传统制造业全面实施企业节能工程,推进煤改气、煤改电等替代工程。严格新建项目节能评估审查。	项目主要采用电能,不涉及燃煤,项目不属于钢铁、有色、化工、建材等 传统制造业。	
单	空间布局	(1)金沙江 lkm 范围内:禁止新建、扩建焦化及煤化工项目、石化项目、化工项目;禁止新建铅锌冶炼、镍钴冶炼;新建危险废物综合利用项目;严控新建涉磷、造纸、印染、制革等项目。	本项目东面 1400m 为金沙江,项目不在长江干流岸线 1 公里范围内。	符合
攀枝花钒 元 级 高新技 级 清 单	约束	(2) 金沙江 1km 范围外:禁止新建食品、医药、农副产品加工等对环境要求高的企业。	本项目东面 1400m 为金 沙江,项目不属于食品、 医药、农副产品加工项 目。	符合
重点控制 单元 ZH5104 1120002 求	污染 物管 控	海绵钛及氯化钛白行业,四氯化钛生产过程的废盐实现 100%综合利用,氯化残渣、废氯化物、除钒渣等实现规范化处置;硫酸法钛白及钛功能材料行业副产绿矾实现规范化处置;金属深加工及机械制造领域固废综合利用率达 95%以上;其他工业固体废物综合利用率达 30%;危险废物处置率达 100%,其它同工业重点管控单元	项目不属于海绵钛及氯化钛白行业。 项目块铁和细铁粉外售 炼钢厂或机械铸造厂综合利用,废钢球、废衬板 收集后外售废品回收站, 硫酸亚铁依托厂区现有 硫酸亚铁临时库房暂存 后外售攀枝花东立新材	符合

		总体准入要求。	料有限公司综合利用,项目固废综合利用率达100%;废润滑油、废油桶和含油手套和棉纱依托现有危废间收集后,委托中节能(攀枝花)清洁技术发展有限公司处置,危险废物处置率达100%。	
	环境 风险 防控	同工业重点管控单元普适性管控要求	同工业重点管控单元普 适性管控要求	符合
	资源	水资源利用效率要求 工业用水重复利用率不低于 75%; 单位工业增加值新鲜水耗 < 50 立方米/万元。 地下水开采要求 能源利用效率要求 到 2025 年,富钛料行业铁元素综合利 用率 90%以上;富钛料行业钛收率不低于 95%; 钛资源综合利用率提高到 20%以上,规模化回收利用钴等主要 伴生金属。单位工业增加值能耗 ≤1.2857 吨标煤/万元。 其他资源利用效率要求	本项目用水主要来源于 钛白废酸带入水,新增用 水量很少,项目建成后全 厂新增用水 8.23 万 m³/a, 项目单位工业增加值新 鲜水耗约 17m³/万元。项 目采取雨污分流,本项目 碱性滤液、碱液喷淋塔等 生产废水排入现有行循环 处理后部分循环 利用,剩余部分排入园区 污水处理厂,不新增入河 排污口。 项目不属于富钛料行业。	符合
	空间布局约束	禁止开发建设活动的要求 限制开发建设活动的要求 严控磷铵、黄磷等产业违规新增产能 加快退出不符合产业政策和环保要 求、不满足安全生产条件的涉磷企业 允许开发建设活动的要求 不符合空间布局要求活动的退出要求 其他空间布局约束要求	本项目不涉及磷铵、黄磷等产业。	
金沙江- 仁和区- 大湾子- 控制单元 YS51041 12210001	污染 物排 控	城镇污水污染控制措施要求 工业废水污染控制措施要求 1、深入实施工业企业污水处理设施升级改造,全面实现工业废水达标排放。 2、强化工业集聚区污水治理,推进工业污水集中处理设施及配套收集系统建设与提标升级改造,大力推进现有污水收集、处理设施问题排查及整治;完善园区及企业雨污分流系统,全面推进医药、化工等行业初期雨水收集处理,推动有条件的园区实施入园企业"一企一管、明管输送、实时监测"。 3、化工园区应按照分类收集,分质处理的要求,配备专业化工生产废水集中处理设施(独立建设或依托骨干企业)及专管或明管输送的配套管网,	项目采取雨污分流,项目 碱性滤液、碱液喷淋塔等 生产废水排入现分流,项 等水处理后,对于 ,不新力。 ,不新型已污水处理,则是 ,一级大理,则是 ,一级大型。 ,一级大型。 ,一级大型。 ,一级大型。 ,一级大型。 ,一级大型。 ,一级大型。 ,一级大型。 ,一级大量, ,一、 ,一、 ,一、 ,一、 ,一、 ,一、 ,一、 ,一、 ,一、 ,一	符合

攀枝花钒 钛高新技 术产业开 发区 YS51041	单元级清单	环风防 资开效要 污物放控境险控 源发率求 染排管	配的事故调蓄设施和环境应急措施; 化工园区应建设园区事故废水防控系统,做好事故废水的理厂排口下游配置水质等设施,强化对理厂排口的产品。 是一个人工的, 是一个人工的。 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的。 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个人工的, 是一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个	工工性技(5104012022041M) 工程已急而生态。 五程已急而生态。 5104012022041M) 方。应市生态。 5104012022041M) 方。应对,境号。应对,发行环态。 日本业。 一种,不是一种,不是一种,不是一种,不是一种,不是一种,不是一种,不是一种,不是	符合符合
			化工生产废水纳管率达到100%;入河排污口设置应符合相关规定。4、加强工业园区集中污水处理和排水管理,黄原水质处理和排水管理,力强企业废水预处理和排水管理,力量的通过签订委托处理合同等方式环境管理成为是一个人。这种人类的人。这种人类的人。这种人类的人。这种人类的人。这种人类的人类的人类的人类的人类的人类的人类的人类的人类的人类的人类的人类的人类的人	本项目东面 1400m 为金 沙江,不在长江干流岸线	

理。稳步实施陶瓷、玻璃、铁合金、有 色、砖瓦等行业企业深度治理,推进工 业炉窑煤改电(气)和低氮燃烧改造。 全面加强钢铁、建材、有色、焦化、铸 造重点行业无组织排放治理。生物质锅 炉采用专用锅炉,配套布袋等高效除尘 设施,禁止掺烧煤炭、垃圾等其他物料。 机动车船大气污染控制要求 扬尘污染控制要求 农业生产经营活动大气污染控制要求 重点行业企业专项治理要求 加快实施低 VOCs 含量原辅材料替代。 持续开展 VOCs 治理设施提级增效,对 采用单一低温等离子、光氧化、光催化 以及非水溶性 VOCs 废气采用单一喷淋 吸收等治理技术且无法稳定达标的,加 快推进升级改造。强化 VOCs 无组织排 放整治。石化、化工等行业加强非正常 工况废气排放管控。推进涉 VOCs 产业 集群治理提升 其他大气污染物排放管控要求

综上,项目与环境综合管控单元攀枝花钒钛高新技术产业开发区、金沙江-仁和 区-大湾子-控制单元、攀枝花钒钛高新技术产业开发区管控分区要求相符。

4、《攀枝花市人民政府办公室关于印发攀枝花市 2023 年生态环境分区管控动态更新成果的通知》(攀办发[2024]18 号)的符合性分析。

项目与《攀枝花市人民政府办公室关于印发攀枝花市 2023 年生态环境分区管控动态更新成果的通知》(攀办发[2024]18 号)的符合性,见下表。

表 1-7 与攀枝花市生态环境分区管控动态更新成果符合性分析

名称		攀办发[2024]18 号要求	本项目情况	符合性
	第	1、严守生态保护红线,深入实施主体功能 区战略,加强生态空间管控。	本项目位于攀枝花钒钛高 新技术产业开发区马店组	符合
当体		2、大刀头施金沙壮、推岩壮、安宁河十热河公生太恢复。	团兴中钛业现有厂区内,项 目用地属于工业用地,符合 园区规划,不涉及生态保护 红线范围。	符合
总生 环 管 要 求 管 求	第	1、推进沿江河绿色生态廊道建设,加强河湖岸线管控;实施大河流域"清水绿岸"治理提升工程,增强水体流动性和河流生态系统稳定性。	本项目位于攀枝花钒钛高 新技术产业开发区马店组 团兴中钛业现有厂区内,不	符合
女小	第二条		涉及二滩库区、安宁河沿岸 的湿地区域、四川二滩鸟类	符合
	ボ	3、加强四川二滩鸟类自然保护区、四川白 坡山自然保护区等水生生物栖息地保护。	自然保护区、四川白坡山自 然保护区等水生生物栖息	符合
		4、实施长江—金沙江、雅砻江等江河干流 及主要支流沿线废弃露天矿山生态修复。	地及矿山开采。	符合

第三条	冶炼渣库、磷石膏库,以提升安全、生态	本项目距离金沙江 1400m, 不属于化工项目、不建设尾 矿库、冶炼渣库、磷石膏库。	符合
	2、对不符合国土空间规划的现有工业企业,污染物排放总量及环境风险水平只降不增,引导企业适时搬迁进入对口园区。加快现有高污染或高风险产品生产企业"退城入园"进度,逐步退出环境敏感区。	本项目位于攀枝花钒钛高 新技术产业开发区马店组 团兴中钛业现有厂区内,项 目用地属于工业用地,符合 园区规划。	符合
第四条	推动城镇低效用地再开发,全面建设节水型社会,提升清洁能源开发利用水平。	项目运营过程中会消耗一 定量的电源、水资源、土地 资源等。 本项目位于兴中钛业现有 厂区内,项目用地为工业用 地,不新增用地,不涉及土 地资源利用上线。项目不属 于高耗水项目。项目用电由 当地电网提供,不会突破电 力资源上线。	符合
1 1 1 1	2、全面推行循环生产方式,实现由末端治理向污染预防和生产全过程控制转变。 3、加强矿产资源综合开发利用,提高开采回采率、选矿回收率;推进钢铁冶金、硫酸化工等循环经济体系建设,提高工业固体废物、建筑废弃物资源化综合利用水平。		符合符合
第	1、积极应对气候变化。实施煤炭消耗总量 控制,持续实施燃煤电厂电能替代;提升 煤炭清洁高效利用水平,持续降低碳排放 强度。	项目采用电作为能源,不使 用煤炭。	符合
五条	产格执行国家钢铁、水泥行业产能直换头施办法,推行钢铁、水泥行业高质量"低碳" 发展。	项目不属于钢铁、水泥等高 耗能行业。	符合
第六	1、加强 PM2.5、臭氧协同控制,实施二氧化硫、氮氧化物、颗粒物等多污染物协同减排,严控钢铁、水泥、砖瓦等重点工业源、移动源及面源污染物排放,到 2025 年全市 PM _{2.5} 平均浓度控制在 29.3 微克/立方米以内。	项目废气污染源均配套建 设相应处理装置,确保废气 污染物达标排放。	符合
条	化重点行业污染整治,加快补齐城乡生活 污水、垃圾治理短板,推进城乡水环境综	本项目碱性滤液、碱液喷淋 塔等生产废水排入现有污 水处理站处理后部分循环 利用,剩余部分排入园区污 水处理厂。	符合

	比例保持为 100%, 水功能区达标率为 100%。		
	3、推进土壤安全利用,严格保护优先保护 类农业用地,持续推进受污染农用地安全 利用;有序实施建设用地风险管控和治理 修复,落实建设用地污染风险管控和修复 名录制度,强化用地准入管理。至2025年 全市受污染耕地安全利用率达到93%以 上,重点建设用地安全利用得到有效保障。 4、加强土壤与地下水污染系统防控,强化 土壤和地下水污染风险管控和修复,实施	项目采取分区防渗措施,分 为简单防渗区、一般防渗区 以及重点防渗区。采取以上 措施后,对土壤和地下水的 环境影响可控。	符合符合
	水土环境风险协同防控。		
	5、强化噪声污染防治,新建噪声敏感建筑物时,建设单位应全面执行绿色建筑标准,合理确定建筑物与交通干线等防噪声距离,落实隔声减噪措施。	项目不新建噪声敏感建筑物;项目噪声通过选用低噪声设备、基座安装减震垫,加强润滑保养、合理布局,风机设置消声噪声,球磨机加设橡胶减振衬板等措施后可实现厂界达标排放。	符合
	6、推动餐厨废弃物资源化利用和无害化处理,加强秸秆、畜禽粪污等农业废弃物资源化综合利用。	项目不属左述内容。	符合
	7、深化农业农村环境治理,加强面源污染 防治,推进农村环境整治。	项目不属左述内容。	符合
第七条	落实环境风险企业"一源一事一案"制度, 严控金沙江两岸现有化工园区及企业的环境风险。加强尾矿库安全管理和环境风险 防控,持续开展尾矿库环境安全隐患排查 和整治;加强重金属污染防控,严格控制 在永久基本农田等优先保护区周边新建涉 重金属行业企业,严格执行重点行业重金 属污染物"等量替代"原则;强化医疗废物、 危险废物无害化处置、全过程监管。	本项目不属尾矿库项目, 项目周边不涉及基本农 田保护区,项目不属于重 金属污染防治重点行业。	符合
第八条	严格执行国家行业资源环境绩效准入要求, 水泥、化工等行业企业清洁生产水平达到省 内先进水平;严格控制传统钢铁产能规模, 新改扩建(含搬迁和置换)钢铁项目达到超 低排放水平。		符合
	规范矿山开发,新建矿山执行国家绿色矿山 建设要求。推动阳光康养旅游产业高质量发 展。		符合
区 黑	推进四川攀枝花苏铁国家级自然保护区、大山森林自然公园生态保护与修复,依法禁止符合主体功能定位的开发建设活动;加强城集中式饮用水水源地保护与环境风险防控。	项目位于攀枝花钒钛高新 技术产业开发区兴中钛业 现有厂区内,不涉及四川 攀枝花苏铁国家级自然保 护区、大黑山森林自然公 园、集中式饮用水水源地。	符合
	加强石墨矿合理开发利用和有效保护,规范产资源勘查开发秩序,提高节约集约和综合	本项目为钛白废酸和含钒 钢渣综合利用项目,项目	符合

利用水平;加强钒钛产业固废综合利用。	产生固废均实现综合利用	
	或合理处置。	
3、合理控制农业种植活动强度,加快推进小流		
域水土流失治理;强化大河、把关河流域农业	项目不涉及左述相关内	符合
面源污染治理,提高农业用水效率,推进农药	容。	11 🗆
化肥减量化。		

综上,项目符合《攀枝花市人民政府办公室关于印发攀枝花市 2023 年生态环境 分区管控动态更新成果的通知》(攀办发[2024]18 号)中的相关要求。

5、与大气污染防治等相关规划符合性分析

本项目与《大气污染防治行动计划(国发〔2013〕37号)》《攀枝花市大气污染防治行动计划实施细则》《国务院关于印发打赢蓝天保卫战三年行动计划的通知》(国发〔2018〕22号)、《攀枝花市"铁腕治气"三年行动计划》(2022-2024年)、《攀枝花市扬尘污染防治办法》的符合性分析如下:

表 1-8 与大气污染防治等相关规划符合性

文件	规划要求	本项目情况	符合性
	第十八条 运输煤炭、煤矸石、煤渣、煤灰、烧结 球团、矿粉、水泥、石灰、石粉、石膏、砂土、 垃圾、砂石、渣土、土方、灰浆等散装(流体) 物料的车辆,应采取密闭或者其他措施防止物料 遗撒造成扬尘污染,并按照规定时间、路线行驶。 运输前款所列散装(流体)物料,不得遗撒。	本项目含钒钢渣采 用全覆盖的货车运 输。	符合
《攀枝花 市场治 法》	第十七条 贮存煤炭、煤矸石、煤渣、煤灰、烧结球团、矿粉、水泥、石灰、石粉、石膏、砂土、砂石等易产生扬尘污染物料的堆场(仓库)的经营者,应当符合下列扬尘污染防治要求: (一)物料堆场地面进行硬化处理。 (二)物料堆场实行密闭管理;不能密闭的,设置不低于堆放物高度的连续硬质密闭围挡,并安装喷淋设备等扬尘污染防治设施。 (三)在密闭式堆场装卸或者传送物料的,在装卸处配备吸尘装置、喷淋设备等设施;在非密闭式堆场装卸或者传送物料的,采取覆盖或者设置自动喷淋系统等措施。 (四)场地内设置车辆清洗设施以及配套的排水、泥浆沉淀设施,运输车辆冲洗干净后方可驶出。 (五)划分物料区和道路界限,保持道路整洁;保持其出入口通道的清洁。	本项仓(存) 一种 () 一种 (符合
《大气污	(一)加强工业企业大气污染综合治理。推进挥发	本项目不涉及挥发	
操防治行 动计划》	性有机物污染治理。在石化、有机化工、表面涂装、包装印刷等行业实施挥发性有机物综合整治,在石	性有机物,废酸高位槽和酸浸罐硫酸	符合
(国发	化行业开展"泄漏检测与修复"技术改造。	雾设置碱液喷淋塔	

(2013)		处理后可实现达标	
37号)		排放。	
		项目钢渣原料仓除 进出口外,四周及 顶部采用彩钢瓦遮	
	(二)深化面源污染治理。大型煤堆、料堆要实现 封闭储存或建设防风抑尘设施。	挡,并设置 14 个雾 化喷咀,对卸料、 暂存和给料过程进 行喷雾控尘。	符合
《国务院 关于印发 打赢蓝天 保卫战三 年行动计 划的通 知》(国 发〔2018〕	(四)优化产业布局。 修订完善高耗能、高污染和资源型行业准入条件, 环境空气质量未达标城市应制订更严格的产业准 入门槛。积极推行区域、规划环境影响评价,新、 改、扩建钢铁、石化、化工、焦化、建材、有色 等项目的环境影响评价,应满足区域、规划环评 要求。	本项目不属于高耗能、高污染行业,项目所在区域环境空气质量达标,项目位于攀枝花钒钛高新技术产业开发区兴中钛业开发区兴中钛业规有厂区内,满足规划环评的要求。	符合
22号)	(五)严控"两高"行业产能。	本项目不属于"两 高"行业。	符合
《国务院 关于印发 打赢蓝天 保卫战三 年行动计	(六)强化"散乱污"企业综合整治。 全面开展"散乱污"企业及集群综合整治行动。根据产业政策、产业布局规划,以及土地、环保、质量、安全、能耗等要求,制定"散乱污"企业及集群整治标准。	该项目针对生产过程产生的粉尘、硫酸雾和剩余碱性滤液等废水采取相应的治理措施,经治	符合
划的通 知》(国 发〔2018〕 22号〕	(七)深化工业污染治理。持续推进工业污染源全 面达标排放。	理后均能实现达标排放,不属于"散乱污"企业。	符合
	1. 严格控制高耗能、高污染、高排放项目建设按照国家产业政策,不得新建不符合国家产业政策和行业准入条件的煤电、钢铁、建材、焦化、有色、石化、化工等行业中的高污染项目。	项目属于《产业结构调整指导目录(2024年本)》中鼓励类,不属于高耗能、高污染、高排放项目。	符合
《攀枝花 市大气污 染防治行 动计划实 施细则》	7. 优化能源结构,大力发展清洁能源加快制定和完善切实可行的清洁能源替代方案,加大天然气与可再生能源开发、利用,推进清洁能源供应和消费多元化。积极调整工业燃料结构,优化布局钒钛产业园区、高新技术产业园区、安宁工业园区、迤资工业园区、格里坪工业园区等重点工业企业天然气燃料需求。	本项目位于攀枝花 钒钛高新技术产业 开发区内,项目生 产过程中主要使用 电作为能源,不使 用国家限制工业燃 料。	符合
	14. 强化工业颗粒物治理,大力削减颗粒物排放对超标排放或不能稳定达标排放的烟(粉)尘排放企业实施限期治理,确保外排烟(粉)达标排放;对散排或无组织排放的要采取集中收集治理措施,确保无组织排放得到有效控制; 积极采用天然气等清洁能源替代燃煤; 使用生物质成型燃料应符合相关技术规范,使用专用燃烧设备; 对无清洁能源替代条件的,推广使用型煤。	项目钢渣原料仓粉 尘、废酸高位槽和 酸浸罐硫酸雾均采 取相应处理措施, 确保达标排放。	符合

_					_
	《攀枝花 市"铁院 治气" 年行动。 少 分 大	加快发展绿色低碳产业。大力发展以"低碳"为特征的节能环保、新能源、新材料等新兴产业,稳步实施可再生能源替代行动,统筹推进氢能"制储输用"和装备制造全要素全产业链发展,聚力打造氢能产业示范城市。推动"水风光氢储"五位一体、多能互补、协调发展,做强清洁能源产业。优化产业结构,大力发展钢铁、钒钛和石墨等先进材料产业,重点发展装备制造、能源化工、绿色建材、食品饮料四大支柱产业,依法关闭淘汰长期超标排放、达标无望的企业。严格执行质量、环保、能耗、安全等法规标准。	本项目为钛白废酸 和含钒钢渣综合利 用项目,项目针对 生产过程产生的粉 尘、硫酸雾和剩余 碱性滤液等废水采 取相应的治理措 施,经治理后均能 实现达标排放	符合	
	(2022) 50 号)	严格建设项目生态环境准入。严格"三线一单"约束。新、改、扩建钢铁、石化、化工、焦化、建材、有色等项目的环境影响评价应满足区域、规划环境影响评价要求。	项目位于攀枝花钒 钛高新技术产业开 发区,满足园区规 划及规划环评相关 要求,同时满足攀 枝花生态环境分区 管控准入要求。	符合	

综上,本项目与《大气污染防治行动计划(国发〔2013〕37号〕》《攀枝花市大气污染防治行动计划实施细则》《国务院关于印发打赢蓝天保卫战三年行动计划的通知》(国发〔2018〕22号)、《攀枝花市"铁腕治气"三年行动计划》(2022-2024年)、《攀枝花市扬尘污染防治办法》中的相关要求相符。

6、与水污染防治行动计划等相关规划符合性分析

项目与《水污染防治行动计划》(国发[2015]17号)、《四川省打赢碧水保卫战 实施方案》《攀枝花市"十四五"重点流域水生态环境保护规划》符合性分析如下:

表 1-9 与水污染防治行动计划等符合性

项目	规划要求	本项目情况	符合性
	(一)狠抓工业污染防治。取缔"十小"企业。 全面排查装备水平低、环保设施差的小型工业企业。2016年底前,按照水污染防治法律法规要求, 全部取缔不符合国家产业政策的小型造纸、制革、 印染、染料、炼焦、炼硫、炼砷、炼油、电镀、 农药等严重污染水环境的生产项目。	项目不属于"十小"企业。	符合
水污染防 治行动计 划"国发 〔2015〕 17 号"	(六) 优化空间布局。合理确定发展布局、结构和规模。充分考虑水资源、水环境承载能力,以水定城、以水定地、以水定人、以水定产。重大项目原则上布局在优化开发区和重点开发区,并符合城乡规划和土地利用总体规划。,严格控制缺水地区、水污染严重地区和敏感区域高耗水、高污染行业发展,新建、改建、扩建重点行业建设项目实行主要污染物排放减量置换。七大重点流域干流沿岸,要严格控制石油加工、化学原料和化学制品制造、医药制造、化学纤维制造、有色金属冶炼、纺织印染等项目环境风险,合理	项于染区高光空 项液水敏属高严格区区、和不、在区区、和不、在区区、和不、主动,企业,是有效,不是有效,不不之。 现代,不是,是是是一个,是是是一个,是是是一个。 电影响	符合

	布局生产装置及危险化学品仓储等设施。	理站处理达到《污	
	(七)推进循环发展。加强工业水循环利用。推进矿井水综合利用,煤炭矿区的补充用水、周边地区生产和生态用水应优先使用矿井水,加强洗煤废水循环利用。鼓励钢铁、纺织印染、造纸、石油石化、化工、制革等高耗水企业废水深度处理回用。 具备使用再生水条件但未充分利用的钢铁、火电、化工、制浆造纸、印染等项目,不得批准其新增取水许可。	水综合排放标准》 (GB8978-1996) 中一级标准后部分 回用,剩余部分排 入园区污水处理厂 处理达标后排入金 沙江。	符合
《四川省打風光、保工、大学、大学、大学、大学、大学、大学、大学、大学、大学、大学、大学、大学、大学、	(三)实施工业污染治理工程 推动产业布局结构调整。落实主体功能区战略,强化"三线一单"(生态保护红线、环境质量底线、资源利用上线、生态环境准入清单)约束,积极推行区域、规划环境影响评价,优化产业布局和资源配置,有效控制区域发展规模和开发强度,着力解决沱江流域、岷江中游地区工业企业沿江不合理布局问题。提高环保准入门槛,充分考虑水资源、水环境承载力,以水定业、以水定产,严控高耗水、高污染项目建设,鼓励和支持低耗水、低污染高新技术产业发展,着力推动老工业城市产业升级。强化环保、能耗等标准约束,倒逼淘汰落后产能并防止转移。有序推动危险化学品生产企业搬迁改造,全面降低环境风险。	项空环测准满区本酸合于目碱生厂理水(中分排理片)与气境均。足管项和利高剩液活区站综合一回入厂的、质满项生控目含用耗余喷污现处合8978-1996,以下,是少时,是少时,是一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个	符合
攀枝花市 "十四 五"重点 流域水境保 护规划	优化产业空间布局。坚持以水定城、以水定地、 以水定人、以水定产,加快形成集约高效的生产 空间、宜居适度的生活空间、山清水秀的生态空 间,严格控制安宁河谷等工程性缺水地区高耗水、 高污染行业发展,有序推进产业梯度转移,强化 承接产业转移区域,提高化工、有色金属、制革、 治金等行业园区集聚水平。协同推进六大工业园 区产业发展与节水减污,鼓励工业企业向依法合 规设立、环保设施齐全、符合规划环评要求的工 业集聚区集中。禁止在金沙江、雅砻江干流岸线 一公里范围内新建、扩建化工园区和化工项目。	本项目位于攀枝花钒钛高新技术产业开发区内,符合园区规划。项目不属于高耗水项目,不在金沙江、雅砻江干流 1km范围内。	符合
扩规划	推动工业企业绿色转型升级。调整产业结构,聚力"2+3"现代工业体系建设,以水环境承载能力为准绳,促进产业生态化。推动攀钢超低排放改造以及工业园区减污降碳建设。以安宁河谷沿江工业企业以及米易县东南区域尾矿库为重点,全面实施水污染物削减方案,加快调整发展规划和	项目剩余碱性滤液、碱液喷淋塔废水、生活污水等依 托厂区现有污水 处理站处理达到 《污水综合排放	符合

产业结构。改进生产方式,抓好钢铁行业绿色化	标 准 》	
改造,大力推广绿色工艺技术装备,加快应用清	(GB8978-1996)	
洁高效铸造、锻压、焊接等加工工艺,减少废水	中一级标准后部	
排放,实现绿色生产。	分回用,剩余部分	
	排入钒钛园区污	
	水处理厂处理达	
	标后排入金沙江。	

综上,本项目与《水污染防治行动计划》(国发[2015]17号)、《四川省打赢碧水保卫战实施方案》《攀枝花市"十四五"重点流域水生态环境保护规划》的要求相符。

7、项目与土壤污染防治行动计划符合性分析

项目与《土壤污染防治行动计划》(国发〔2016〕31 号)、《四川省"十四五" 土壤污染防治规划》(川环发〔2022〕5 号)、《攀枝花市"十四五"土壤污染防治 规划》《"十四五"土壤、地下水和农村生态环境保护规划》(环土壤[2021]120 号) 符合性分析如下:

表 1-10 与土壤污染防治行动计划等符合性

项目	规划要求	本项目情况	符合性
土壤污染	(十七)强化空间布局管控。严格 执行相关行业企业布局选址要求, 禁止在居民区、学校、医疗和养老 机构等周边新建有色金属冶炼、焦 化等行业企业。	项目位于攀枝花钒钛高新技术 产业开发区内,选址不在居民 区、学校、医疗和养老机构等周 边,且项目不属于有色金属冶 炼、焦化行业。	符合
防治行动 计划"国 发〔2016〕 31号"	(4)加强工业废物处理处置。全面整治尾矿、煤矸石、工业副产石膏、粉煤灰、赤泥、冶炼渣、电石渣、铬渣、砷渣以及脱硫、脱硝、除尘产生固体废物的堆存场所,完善防扬散、防流失、防渗漏等设施,制定整治方案并有序实施。加强工业固体废物综合利用。	本项目为钛白废酸和含钒钢渣综合利用项目,不涉及尾矿、煤矸石、工业副产石膏、粉煤灰、赤泥、冶炼渣、电石渣、铬渣、砷渣以及脱硫、脱硝、除尘产生固体废物的堆存场所。项目块铁、细铁粉、硫酸亚铁等均综合利用。	符合
四川省 "十四 五"土壤 污染防治 规划	1.加强重点行业企业污染防控加强重点行业企业监管。严格重点行业企业监管。严格重点行业企业准入,强化建设项目土壤环境影响评价刚性约束,鼓励工业企业集聚发展。强化涉及有毒有害物质或可能造成土壤污染的新(改、扩)建项目环境影响评价,提出并落实防腐蚀、防渗漏、防遗撒等土壤污染防治措施。	项目位于攀枝花钒钛高新技术 产业开发区内,根据园区土地利 用规划图,本项目用地为三类工 业用地,用地性质符合园区规划 用地性质。 本项目严格采取重点防渗、一般 防渗和简单防渗的分区防渗措 施,防止由于跑、冒、滴、漏造 成区域地下水污染。	符合
四川省 "十四 五"土壤 污染防治 规划	加强重金属污染防治。优化重点行业产业布局,积极推动涉重金属产业集中优化发展。严格涉重金属企业环境准入,新建、扩建有色金属冶炼、电镀、制革企业应布设在依法合规设立并经规划环评的产业园	本项目选址于攀枝花钒钛高新技术产业开发区,该场址符合国家相关法律法规、产业政策以及园区产业定位,项目不属于有色金属冶炼、电镀、制革企业。	符合

	区,加快推进电镀企业入园。		
攀枝花四 五" 光	(四)是设用地土壤风险管控。加强鬼人。如果没有一个人。如果是没用地土壤风险管控。加强,是这种是一种。如果是没有一个人。如果是一个人。如果是一个人。如果是一个人。如果是一个人。这是一个人,这是一个一个一个一个一个人,这是一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个	项目位于攀枝花钒钛高新技术 产业开发区内,选址不在居民 区、学校、医疗和养老机构等周 边。 本项目严格采取一般防渗、重点 防渗的分区防渗措施,防止由下 %。 一个 一个 一个 一个 一个 一个 一个 一个 一个 一个 一个 一个 一个	符合
	严格建设用地准入。严格污染地等别,地准入。严格污染地等别,也有多级别等相关。则是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是	项目位于攀枝花钒钛高新技术 产业开发区内,根据园区土地利 用规划图,本项目用地为三类工 业用地,用地性质符合园区规划 用地性质,项目不属于污染地 块。	符合
《"十四 五"土壤、 地下水和 农村生态 环境保护 规划》(环 土壤	推动实施绿色化改造。鼓励土壤污染重点监管单位因地制宜实施管道化、密闭化改造,重点区域防腐防渗改造,以及物料、污水管线架空建设和改造。聚焦重有色金属采选和治炼、涉重金属无机化工等重点行业,鼓励企业实施清洁生产改造,	本项目采取重点防渗、一般防渗和简单防渗的分区防渗措施,防止跑、冒、滴、漏造成区域地下水污染。项目废酸高位槽、酸浸罐均采取地上式储罐,四周设置围堰(废酸高位槽围堰有效容积不低于50m³,酸浸罐区围堰不低	符合

[2021]120	进一步减少污染物排放。	于 100m³) 并采取防渗防腐措施。	
号)			

综上,本项目与《土壤污染防治行动计划》(国发〔2016〕31号)、《四川省"十四五"土壤污染防治规划》(川环发〔2022〕5号)、《攀枝花市"十四五"土壤污染防治规划》《"十四五"土壤、地下水和农村生态环境保护规划》(环土壤[2021]120号)的要求相符。

8、与重金属污染防控相关文件符合性分析

项目与《关于进一步加强重金属污染防控的意见》(环固体[2022]17号)、《四川省"十四五"重金属污染防控工作方案》(川污防攻坚办[2022]61号)、《关于加强涉重金属行业污染防控的意见》(环土壤[2018]22号)、《四川省重点行业重金属污染物排放指标管理办法(试行)》(川环发[2021]13号)符合性如下:

表 1-11 与重金属污染防控工作方案等文件符合性分析

项目	文件要求	本项目情况	符合性
《关于进一 步加强重金 属污染防控 的意见》(环 固体 [2022]17 号)	重点重金属污染物。重点防控的重金属污染物是铅、汞、镉、铬、砷、铊和锑,并对铅、汞、镉、铬和砷五种重点重金属污染物排放量实施总量控制。 重点行业。包括重有色金属矿采选业(铜、铅锌、镍钴、锡、锑和汞矿采选),重有色金属冶炼业(铜、铅锌、镍钴、锡、锑和汞冶炼),铅蓄电池制造业,电镀行业,化学原料及化学制品制造业(电石法(聚)氯乙烯制造、铬盐制造以工业固体废物为原料的锌无机化合物工业),皮革鞣制加工业等6个行业。	本项目为钛白废 酸和含钒钢渣综 合利用,不属于重 点防控行业。因 此,本项目不需要 实施重金属总量 控制。	符合
《四川省 "十四五" 重金属污染 防控工作方 案》(川污 防攻坚办 [2022]61 号)	1、重点污染物:重点重金属污染物。铅(Pb)、汞(Hg)、镉(Cd)、铬(Cr)、砷(As)、铊(Tl)和锑(Sb),并对铅、汞、镉、铬和砷五种重金属污染物排放量实施总量控制。 2、重点行业:重有色金属矿采选业(铜、铅锌、镍钴、锡、锑和汞矿采选)、重有色金属冶炼业(铜、铅锌、镍钴、锡、锑和汞冶炼)、铅蓄电池制造业、电镀行业(包含专业电镀和有电镀工序的企业)、化学原料及化学制品制造业(电石法(聚)氯乙烯制造、铬盐制造、以工业固体废物为原料的锌无机化合物工业)、皮革鞣制加工业等6个行业。 3、重点区域:雅安市汉源县、石棉县和凉山州甘洛县。	项目为钛白废酸 和含钒钢渣综合 利用,不属于重点 防控行业。本项目 位于攀枝花钒钛 高新技术产业上 发区,不在重点防 控区域。	符合
《关于加强 涉重金属行 业污染防控 的意见》(环 土壤	落实《土壤污染防治行动计划》有关要求,对矿产资源开发活动集中的区域,严格执行重点重金属污染物特别排放限值。	项目所在区域不 属于矿产资源开 发活动的区域。	符合

[2018]22 号)			
《关于加强 涉重金属行 业污染防控 的意见》(环 土壤 [2018]22	新、改、扩建涉重金属重点行业建设项目必须遵循重点重金属污染物排放"减量置换"或"等量置换"的原则,应在本省(区、市)行政区域内有明确具体重金属污染物排放总量来的源。	项目为钛白废酸和含钒钢造综合利用,不属近半、有金属所形态。 在一个人,不是一个人,就是一个人,不是一个一个一个人,这一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个	符合
号)	严格控制在优先保护类耕地集中区域新、改、扩 建增加重金属污染物排放的项目。	项目位于攀枝花 钒钛高新技术产 业开发区,属于工 业用地,不涉及占 用耕地。	符合
《四川省重 点行业重排 放指标管试 办法(行)》(环发 [2021]13 号)	第三条 重点行业包括重有色金属矿(含伴生矿) 采选业(铜、铅锌、镍钴、锡、锑和汞矿采选等)、重有色金属冶炼业(铜、铅锌、镍钴、锡、锑、汞冶炼和前述金属再生冶炼等)、铅蓄电池制造业、皮革及其制品业(皮革鞣制加工等)、化学原料及化学制品制造业(电石法聚氯乙烯制造、铬盐制造、以工业固废为原料的锌无机化合物工业等)、电镀行业。重金属污染物排放指标是指重点行业项目所涉及的废水、废气中铅、汞、镉、铬和类金属砷五种重金属污染物排放总量。第四条新、改(扩)建重点行业建设项目应遵循重金属污染物排放"减量置换"或"等量替换"的原则。建设单位提交环境影响评价文件时,应明确新增重金属污染物排放指标来源。	项目为银河属于《四重为银河国为银河属于《四重为银河属于《四重为证据》(四重为证据》(1021]13号》(12	符合

综上,本项目与《关于进一步加强重金属污染防控的意见》(环固体[2022]17号)、《四川省"十四五"重金属污染防控工作方案》(川污防攻坚办[2022]61号)、《关于加强涉重金属行业污染防控的意见》(环土壤[2018]22号)、《四川省重点行业重金属污染物排放指标管理办法(试行)》(川环发[2021]13号)要求相符。

9、项目与长江流域相关符合性分析

本项目与《四川省"十四五"长江流域水生态环境保护规划》《关于印发长江经济带发展负面清单指南(试行,2022年版)的通知》(长江办[2022]7号)、《关于加强长江黄金水道环境污染防控治理的指导意见的通知》(发改环资(2016)370号)、《长江保护修复攻坚战行动计划》(环水体[2018]181号)、《长江经济带生态环境保护规划》(环规财[2017]88号)、《中华人民共和国长江保护法》(第十三届全国人民代表大会常务委员会第二十四次会议)、《四川省、重庆市长江经济带发

展负面清单实施细则》(试行,2022年版)的符合性如下:

表 1-12 项目与长江流域相关符合性分析

名称	规划要求	本项目情况	符合性
	优化沿江产业布局。实施沱江、岷江、涪 江、嘉陵江沿江化工企业搬迁改造或关闭 退出行动,禁止在长江干支流岸线一公里 范围内新建、扩建化工园区和化工项目。 依托成渝发展主轴,沿江城市带和成德绵 乐城市带重点发展装备制造、汽车、电子 信息、生物医药、新材料等产业,提升和 扶持特色资源加工和农林产品加工产业, 积极发展高技术服务业和科技服务业。	本项目东面 1400m 处为 金沙江,且不属于化工 及化工园区。	符合
《四川省 "十四五" 长江流域水 生态环境保 护规划》	推进工业企业绿色升级。引导冶金、有色、化工、电镀、造纸、印染、农副食品加工等行业深入实施清洁生产改造,依法开展自愿性清洁生产评价认证,全面实现工业废水达标排放,深入推进工业废水循环利用。通过实施排污许可证管理,落实企事业单位污染物排放控制要求。深化涉水行业环境管理,加强重污染行业重金属、高盐、高浓度难降解废水预处理和分质处理,严肃查处超标、超总量排放或偷排工业废水等行为,加强对纳管企业总氮、盐分、重金属和其他有毒有害污染物的管控。强化工业污染源监督性监测、巡查和抽查力度,全面推行企业环保环境信用评级评价。	项目为钛白废酸和含钒 钢渣综合利用,冶金、 有色、化工、电镀、造 纸、印染、农副食品加 工等行业。本项目碱性 滤液、碱液喷淋塔等生 产废水排入现有污水处 理站处理后部分循环利 用,剩余部分排入园区 污水处理厂	符合
	禁止建设不符合全国和省级港口布局规划以及港口总体规划的码头项目,禁止建设不符合《长江干线过江通道布局规划》的过长江通道项目。	本项目不属于过长江通 道项目。	符合
《关于印发 长江经济带 发展负面清 单指南(试 行,2022年	禁止在自然保护区核心区、缓冲区的岸线和河段范围内投资建设旅游和生产经营项目。禁止在风景名胜区核心景区的岸线和河段范围内投资建设与风景名胜资源保护无关的项目。	项目不在自然保护区、 风景名胜区和其他需要 特殊保护的区域范围。	符合
版)的通知》 (长江办 [2022]7 号)	禁止在饮用水水源一级保护区的岸线和河段范围内新建、改建、扩建与供水设施和保护水源无关的项目,以及网箱养殖、畜禽养殖、旅游等可能污染饮用水水体的投资建设项目。禁止在饮用水水源二级保护区的岸线和河段范围内新建、改建、扩建排放污染物的建设项目。	本项目不在饮用水水源 保护区范围内。	符合
《关于印发 长江经济带 发展负面清 单指南(试 行,2022年	禁止在水产种质资源保护区的岸线和河段范围内新建围湖造田、围海造地或围填海等投资建设项目。禁止在国家湿地公园的岸线和河段范围内挖沙、采矿,以及任何不符合主体功能定位的投资建设项目。	本项目在攀枝花钒钛高新技术产业开发区建设,不在水产种质资源保护区、 围湖造田、围海造地或围填海等投资建设项目范围	符合

版)的通知》(长江办		内,不在国家湿地公园的 岸线和河段范围内。	
[2022]7 号)	禁止违法利用、占用长江流域河湖岸线。禁止在《长江岸线保护和开发利用总体规划》划定的岸线保护区和保留区内投资建设除事关公共安全及公众利益的防洪护岸、河道治理、供水、生态环境保护、航道整治、国家重要基础设施以外的项目。禁止在《全国重要江河湖泊水功能区划》划定的河段及湖泊保护区、保留区内投资建设不利于水资源及自然生态保护的项目。	本项目位于攀枝花钒钛 高新技术产业开发区, 占地不涉及长江流域河 湖岸线。	符合
	禁止未经许可在长江干支流及湖泊新设、改设或扩大排污口。	本项目碱性滤液、碱液喷 淋塔等生产废水排入现有 污水处理站处理后部分循 环利用,剩余部分排入园 区污水处理厂,不涉及新、 改、扩排污口。	符合
	禁止在"一江一口两湖七河"和 332 个水 生生物保护区开展生产性捕捞。	本项目不涉及捕捞。	符合
	禁止在长江干支流、重要湖泊岸线一公里范围内新建、扩建化工园区和化工项目。禁止在长江干流岸线三公里范围内和重要支流岸线一公里范围内新建、改建、扩建尾矿库、冶炼渣库和磷石膏库,以提升安全、生态环境保护水平为目的的改建除外。	本项目为钛白废酸和含钒 钢渣综合利用,不属于化 工项目,且项目不涉及化 工、尾矿库、冶炼渣库和 磷石膏库。	符合
	禁止在合规园区外新建、扩建钢铁、石化、化工、焦化、建材、有色、制浆造纸等高污染项目。	本项目位于攀枝花钒钛高新技术产业开发区,项目为钛白废酸和含钒钢渣综合利用,不属于《环境保护综合名录》(2021年版)的高污染项目。	符合
	禁止新建、扩建不符合国家石化、现代煤化工等产业布局规划的项目。	本项目为钛白废酸和含钒 钢渣综合利用,不属于石 化、煤化工。	符合
	禁止新建、扩建法律法规和相关政策明令禁止的落后产能项目。禁止新建、扩建不符合国家产能置换要求的严重过剩产能行业的项目。禁止新建、扩建不符合要求的高耗能高排放项目。	本项目为钛白废酸和含 钒钢渣综合利用项目,属 于《产业结构调整指导目 录(2024年本)》中的鼓 励类。	符合
《关于加强 长江黄金染 道环境污理的 指导意见(近知》(近知》(近知) 近四 (2016)370 号)	(六)优化沿江产业空间布局 落实主体功能区战略,实施差别化的区域产业政策。科学划定岸线功能分区边界,严格分区管理和用途管制。坚持"以水定发展",统筹规划沿江岸线资源,严控下游高污染、高排放企业向上游转移。除在建项目外,严禁在干流及主要支流岸线1公里范围内新建布局重化工园区,严控在上游沿岸地区新建石油化工和煤化工项目。	本项目东面 1400m 处为金沙江,且项目不属于石油和煤化工项目。	符合

			1
	(八)严格沿江产业准入 加强沿江各类开发建设规划和规划环评工 作,完善空间准入、产业准入和环境准入的 负面清单管理模式,建立健全准入标准,从 严审批产生有毒有害污染物的新建和改建 项目。强化环评管理,新建、改建、改建重 点行业项目实行主要水污染物排放减量置 换,严控新增污染物排放。加强高耗水行业 用水定额管理,严格控制高耗水项目建设。	深格等生产废水排入现有 污水处理站处理后部分循 环利用,剩余部分排入园 区污水处理厂。项目不属	符合
《长江保护修 复攻坚战行动 计划》(环水 体[2018]181 号)	以长江干流、主要支流及重点湖库为重点,加快入河(湖、库)排污口(以下简称排污口)排查整治,强化工业、农业、生活、航运污染治理,加强生态系统保护修复,全面推动长江经济带大保护工作,为全国生态环境保护形成示范带动作用。	本项目碱性滤液、碱液 喷淋塔等生产废水排入 现有污水处理站处理后 部分循环利用,剩余部 分排入园区污水处理 厂,不涉及新、改、扩 排污口。	符合
《长江经济带 生态环境保护 规划》(环规 财[2017]88 号)	息公开。长江干流和金沙江、雅砻江、大	企业现有工程已编制 《突发环境事件应急预 案》,已在攀枝花市生 态环境局备案(备案编 号:5104012022041M)。 评价要求项目批复后应 对原应急预案进行修 订,并按规定报生态环 境主管部门备案后实 施。	符合
《中华人民工保知国际公司 《中华人民工保护》(第一个人民工,从于国际,从于国际,从于国际,从于国际,从市场,从市场,从市场,从市场,从市场,从市场,从市场,从市场,从市场,从市场	禁止在长江干支流岸线一公里范围内新建、扩建化工园区和化工项目。	本项目东面 1400m 处为 金沙江,且本项目不属 于化工项目。	符合
	禁止在长江干支流、重要湖泊岸线一公里范围内新建、扩建化工园区和化工项目。	本项目东面 1400m 处为 金沙江,且本项目不属 于化工项目。	符合
《四川省、 重庆市长江 经济带发展 负面清单实	禁止在长江干流岸线三公里范围内和重要支流岸线一公里范围内新建、改建、扩建尾矿库、冶炼渣库、磷石膏库,以提升安全、生态环境保护水平为目的的改建除外。	本项目东面 1400m 处为金沙江,不属于化工项目, 且项目不涉及化工、尾矿 库、冶炼渣库和磷石膏库。	符合
施细则》(试 行,2022年 版)	禁止在生态保护红线区域、永久基本农田 集中区域和其他需要特别保护的区域内 选址建设尾矿库、冶炼渣库、磷石膏库。	本项目位于攀枝花钒钛高 新技术产业开发区,项目 不涉及化工、尾矿库、冶 炼渣库和磷石膏库。	符合
	禁止在合规园区外新建、扩建钢铁、石化、 化工、焦化、建材、有色、制浆造纸等高 污染项目。	本项目位于攀枝花钒钛高 新技术产业开发区,钢铁、 石化、化工、焦化、建材、 有色、制浆造纸等高污染	符合

	项目。	
禁止新建、扩建不符合国家石化、现代煤化工等产业布局规划的项目。	本项目,不属于国家石化、 现代煤化工等项目。	符合
禁止新建、扩建法律法规和相关政策明令禁止的落后产能项目。	本项目属于《产业结构 调整指导目录(2024年 本)》中鼓励类。	符合
禁止新建、扩建不符合国家产能置换要求的严重过剩产能行业的项目。对于不符合国家产能置换要求的严重过剩产能行业,不得以其他任何名义、任何方式备案新增产能项目。	项目为钛白废酸和含钒钢 渣综合利用项目,不属于 国家产能置换要求的严重 过剩产能行业的项目。	符合
禁止新建、扩建不符合要求的高耗能、高排放、低水平项目。	本项目不属于高耗能、高 排放、低水平项目。	符合

本项目与《四川省"十四五"长江流域水生态环境保护规划》《关于印发长江经济带发展负面清单指南(试行,2022年版)的通知》(长江办[2022]7号)、《关于加强长江黄金水道环境污染防控治理的指导意见的通知》(发改环资〔2016〕370号)、《长江保护修复攻坚战行动计划》(环水体[2018]181号)、《长江经济带生态环境保护规划》(环规财[2017]88号)、《中华人民共和国长江保护法》(第十三届全国人民代表大会常务委员会第二十四次会议)、《四川省、重庆市长江经济带发展负面清单实施细则》(试行,2022年版)的要求符合。

10、与《关于"十四五"大宗固体废弃物综合利用的指导意见》的符合性分析 本项目与《关于"十四五"大宗固体废弃物综合利用的指导意见》(发改环资 [2021]381号)的符合性如下:

表1-13 项目与《关于"十四五"大宗固体废弃物综合利用的指导意见》相关符合性分析

文件要求	本项目情况	符合性
三、提高大宗固废资源利用效率 (八)治炼渣。加强产业协同利用,扩大赤泥和钢渣利用规模, 提高赤泥在道路材料中的掺用比例,扩大钢渣微粉作混凝土掺合 料在建设工程等领域的利用。不断探索赤泥和钢渣的其他规模化 利用渠道。鼓励从赤泥中回收铁、碱、氧化铝,从治炼渣中回收 稀有稀散金属和稀贵金属等有价组分,提高矿产资源利用效率, 保障国家资源安全,逐步提高冶炼渣综合利用率。	本白钒利用等渣理收金高提钢源外及综,磁钢处回用,等渣,等。积积,等,并有等,,是,实,是,一种,,是,一种,,是,一种,,是,一种,,是,是,是,是,是,是,是,是	符合
四、推进大宗固废综合利用绿色发展 (十三)推动利废行业绿色生产,强化过程控制。持续提升利废企业技术装备水平,加大小散乱污企业整治力度。强化大宗固废综合利用全流程管理,严格落实全过程环境污染防治责任。推行大宗固废绿色运输,鼓励使用专用运输设备和车辆,加强大宗固废运输过程管理。鼓励利废企业开展清洁生产审核,严格执行污染物排放标准,完善环境保护措施,防止二次污染。 (十四)强化大宗固废规范处置,守住环境底线。加强大宗固废贮存及处置管理,强化主体责任,推动建设符合有关国家标准的		符合

贮存设施,实现安全分类存放,杜绝混排混堆。统筹兼顾大宗固 废增量消纳和存量治理,加大重点流域和重点区域大宗固废的综 合整治力度,健全环保长效监督管理制度。

综上,本项目与《关于"十四五"大宗固体废弃物综合利用的指导意见》中要求相符。

11、与《关于加快推动工业资源综合利用的实施方案》的符合性分析

本项目与《关于加快推动工业资源综合利用的实施方案》的符合性如下:

表1-14 项目与《关于加快推动工业资源综合利用的实施方案》相关符合性分析

文件要求	本项目情况	符合性
(三) 主要目标	本项目为钛白废	
到 2025 年,钢铁、有色、化工等重点行业工业固废产生强	酸及含钒钢渣综	
度下降,大宗工业固废的综合利用水平显著提升,再生资源	合利用项目,采用	符合
行业持续健康发展,工业资源综合利用效率明显提升。力争	球磨、磁选等工序	1万亩
大宗工业固废综合利用率达到57%,其中,治炼渣达到73%,	对钢渣进行预处	
工业副产石膏达到 73%, 赤泥综合利用水平有效提高。	理,有利于回收铁	
(五)加快工业固废规模化高效利用	等有用金属,浸取	
推动工业固废按元素价值综合开发利用,加快推进尾矿(共	后高钒渣用于提	
伴生矿)、粉煤灰、煤矸石、冶炼渣、工业副产石膏、赤泥、	钒,属于对钢渣、	符合
化工废渣等工业固废在有价组分提取、建材生产、市政设施	废酸资源的综合	
建设、井下充填、生态修复、土壤治理等领域的规模化利用。	利用。	

由上表可知,本项目符合《关于加快推动工业资源综合利用的实施方案》要求。

12、《四川省"十四五"规划和2035年远景目标纲要》的符合性分析

本项目与《四川省"十四五"规划和2035年远景目标纲要》的符合性如下:

表1-15 项目与《四川省"十四五"规划和2035年远景目标纲要》相关符合性分析

文件要求	本项目情况	符合性
深入打好污染防治攻坚战 第一节 持续推进大气污染防治 构建"源头严防、过程严管、末端严治"大气污染闭环治理 体系。加强细颗粒物和臭氧协同控制、多污染物协同减排, 推进"散乱污"企业整治,严控工业源、移动源、面源排放。 推进重点行业挥发性有机物综合治理,加快非道路移动机械 污染防治和道路堆场扬尘治理。整治秸秆露天焚烧。完善大 气组分自动监测体系,严格落实重污染天气应急预案,强化 区域大气污染联防联治,基本消除重污染天气。实施城乡宁 静工程,治理噪声污染。	本项目位于攀枝花 钒钛高新技术产业 开发区内,项目废 气、废水污染源均配 套建设相应处理装 置,确保废气、废水 污染物达标排放,不 属于散乱污企业。	符合
第二节 深化流域环境综合整治 强化河(湖)长制,划定河湖管理范围,加强涉水空间管控, 建立水环境管理控制单元体系,推进湖库水环境综合整治和 流域岸线保护。巩固提升岷江、沱江等重点流域水质。加强 赤水河等省际跨界河流、川西北黄河流域综合治理。推进工 业集中发展区污水集中处理设施及管网建设,实施城镇生活 污水处理提质增效和管网排查整治攻坚行动,全面消除劣 V 类国省控断面,开展县级以上城市建成区黑臭水体整治,消	本项目碱性滤液、碱 液喷淋塔等生产废 水排入现有污水处 理站处理后部分循 环利用,剩余部分排 入园区污水处理厂	符合

除地级及以上城市黑臭水体。加强畜禽养殖污染 农村污水和垃圾收集处理体系。加强优良水体和 地保护和管理,建立地下水环境监测体系。深入 济带生态环境突出问题整改。	饮用水水源	
第三节 强化土壤环境风险管控 开展耕地土壤和农产品协同监测与评价,完善农理。严格控制在永久基本农田等优先保护区周边属行业企业,严格执行重点行业重金属污染物"原则,加强矿山尾矿库污染综合治理。推进化肥效,提升农膜回收利用率。开展建设用地污染地均定期更新公布建设用地土壤污染风险管控和修复污染地块监督管理,优先推进高风险地块土壤污化生活垃圾无害化处理,加快补齐医疗废物、危设施短板。	大区内,选址周边不 一次,选址周边不 一次,成址周边不 一次,成址周边不 沙及基本农田等优 一次,发掘上,一个。 一次,成址周边不 沙及基本农田等优 一次,从上,一个。 一次,成址周边不 一次,成址周边不 一次,成址周边不 一次,成址周边不 一次,成址周边不 一次,成址自一, 一次,成址周边不 一次,成址自一, 一次,成址自一, 一次,成址自一, 一次,成址自一, 一次,成址自一, 一次,成址自一, 一次,一次,一次,一次,一次,一次,一次,一次,一次,一次,一次,一次,一次,一	符合

由上表可知,本项目与《四川省"十四五"规划和2035年远景目标纲要》中要求相符。

13、与《四川省"十四五"生态环境保护规划》符合性分析

本项目与《四川省"十四五"生态环境保护规划》(川府发〔2022〕2号)的符合性如下:

表1-16 项目与《四川省"十四五"生态环境保护规划》相关符合性分析

	文件要求	本项目情况	符合性
(一) 深化工 业源污 染 防 治。	强化重点行业污染治理。加快火电、钢铁、水泥、焦化及燃煤工业锅炉超低排放改造。推进平板玻璃、陶瓷、铁合金、有色等重点行业深度治理。深化工业炉窑大气污染综合治理,基本完成使用高污染燃料的燃料类工业炉窑清洁能源替代。强化钢铁、水泥、矿山等行业无组织排放整治。	项目为钛白废酸及含钒钢渣 综合利用项目。本项目采用 电作为能源,不使用煤作为 燃料,不建设锅炉。	符合
(二) 加强水 资源保 护 利 用。	落实水资源刚性约束制度。坚持以水定城、以水定地、以水定人、以水定产,严格建设项目水资源论证和取水许可,对取用水总量已达到或超过控制指标的地区暂停审批新增取水。全面落实国家节水行动方案和四川省节水行动实施方案,推动用水方式由粗放向节约集约转变。	本项目用水主要来源于钛白 废酸带入水,新增用水量很 少。本项目劳动定员均由厂 区现有员工调剂,不新增人 员,项目建设不会新增全厂 生活用水。	符合
(三) 强化水 环境污 染 治 理。	强化工业污水综合整治。深入实施工业企业污水处理设施升级改造,重点开展电子信息、造纸、印染、化工、酿造等行业废水专项治理,全面实现工业废水达标排放。对涉及重金属、高盐和高浓度难降解废水的企业,强化分质、分类预处理,提高企业与末端处理设施的联动监控能力,确保末端污水处理设施安全稳定运行。	本项目碱性滤液、碱液喷淋 塔等生产废水和生活污水均 排入现有污水处理站处理后 部分循环利用,剩余部分排 入园区污水处理厂。	符合
(四) 推进土 壤污染	加强空间布局管控。强化规划环评刚性约束,严格空间管控,合理规划土地用途,强化涉及土壤污染建设项目布局论证,鼓励土	项目位于攀枝花钒钛高新技 术产业开发区内,选址不在 居民区、学校、医疗和养老	符合

	源头防 控。	壤污染重点工业企业集聚发展,探索土壤环境承载能力分析。禁止在居民区、学校、医院、疗养院和养老院等单位周边新(改、扩)建可能造成土壤污染的建设项目,禁止在永久基本农田集中区域新建可能造成土壤污染的建设项目。	机构等周边,周边无基本农 田。	
	(五) 强化土 壤污险管 风险管	深化土壤污染调查评估。推进重金属高背景区土壤环境质量调查,以攀西、川南和川东北等区域为重点推进补充调查,全面摸清全省农用地土壤环境质量家底。开展受污染耕地加密调查,实施农用地土壤环境质量、农产品协同调查,动态更新风险管控范围。推进开发区、油库、加油站、废弃矿山及尾矿库、集中式饮用水水源地、垃圾填埋场和焚烧厂等敏感区域土壤环境质量调查,查清土壤环境风险。	本次评价引用厂区内土壤环境质量监测结果,各监测点位污染因子监测值均满足《土壤环境质量建设用地土壤污染风险管控标准(试行)》(GB36600-2018)、《四川省建设用地土壤污染风险管控标准》(GB51/2978-2023)相关限值要求,项目所在地土壤环境质量现状良好。	符合
	(六) 持续推 選污染 防治。	强化重金属污染防控。严格涉重金属企业和园区环境准入管理,新(改、扩)建涉重金属重点行业建设项目实施等量替代或减量替代。持续调整产业结构并优化布局,加快推进环境敏感区和城市建成区涉重金属企业搬迁和关闭。推进铅酸电池、电镀、有色金属冶炼等行业园区的建设,引导涉重金属企业入园,推进园区环保基础设施建设。	本项目位于攀枝花钒钛高新技术产业开发区内,项目不属于《四川省重点行业重金属污染物排放指标管理办法(试行)》(川环发[2021]13号)规定的重点行业,因此不需要进行重金属"减量置换"或"等量替换"。	符合
	(七) 强化废弃 物分置。	提高综合利用水平。构建资源循环型产业体系,提升工业固体废物综合利用技术,提高资源利用效率,在自贡、宜宾等地开展页岩气废油基岩屑、压裂返排液资源化利用试点,加强废旧动力电池、钒钛磁铁矿冶炼废渣、磷石膏、电解锰渣等复杂难利用工业固体废物规模化利用技术研发,鼓励大中型企业、各类开发区自行配套建设综合利用项目进行消纳,到2025年,新增大宗固体废物综合利用率达到60%。	本项目为钛白废酸及含钒钢 渣综合利用项目,采用球磨、 磁选等工序对钢渣进行预处 理,有利于回收铁等有用金 属,浸取后高钒渣用于提钒, 属于对钢渣、废酸资源的综 合利用。	符合
1	4 1	主司加 未添口上 / 四川少 "上四工" 4		. (0000)

由上表可知,本项目与《四川省"十四五"生态环境保护规划》(川府发〔2022〕

2号)中要求相符。

14、《攀枝花市"十四五"工业发展规划》的符合性分析

本项目与《攀枝花市"十四五"工业发展规划》的符合性如下:

表1-17 项目与《攀枝花市"十四五"工业发展规划》相关符合性分析

文件要求	本项目情况	符合性
第一节 建强攀枝花市域内圈	本项目为钛白废酸及	
坚持"练好内功",坚定不移做强工业"基本盘",努力	含钒钢渣综合利用项	
提高资源提取利用率,提升资源综合开发利用水平,加大	目,采用球磨、磁选	
资源就地深加工转化力度,大力发展附加值高的深加工产	等工序对钢渣进行预	符合
品和高端产品,推动资源优势转化为产业优势。牢固树立	处理, 有利于回收铁	
全市"一盘棋"理念,按照产业链布局优化和产业集群发	等有用金属,浸取后	
展要求,建立有效协同机制,支持市内企业进行跨区域战	高钒渣用于提钒,属	

略重组和协作,共同构建完善区域产业链和供应链。坚持	于对钢渣、废酸资源		
携手攀钢打造"钒钛产业生态圈",紧紧围绕攀钢产业链	的综合利用,属于紧		
"上下游""左右端",培育壮大攀钢关联产业集群,构	紧围绕攀钢产业链		
建完善攀钢与地方企业融通发展产业生态。加快实施一批	"上下游""左右端",		
重大产业化项目和技术改造项目,提升主导产业发展能级,	培育壮大攀钢关联产		
提高主导产业区域辐射带动能力。	业集群。		
第三节 大力发展循环经济			
坚持"减量化、资源化"原则,推进形成绿色低碳循环经	本项目为钛白废酸及		
济体系,以园区循环化改造为主战场,推进建设一批循环	含钒钢渣综合利用项		
化改造示范试点园区,加快东区循环经济产业园等功能区	目,采用球磨、磁选		
建设,加快园区废物资源分级利用、水资源分类使用和循	等工序对钢渣进行预		
环利用、公共服务平台等基础设施建设, 实现园区内项目、	处理,有利于回收铁		
企业、产业有机耦合和循环链接,大力构建循环型产业体	等有用金属,浸取后	符合	
系,不断提高资源循环利用水平。培育一批资源循环化综	高钒渣用于提钒,属		
合利用龙头企业,推动建立重点领域资源综合利用产业联	于对钢渣、废酸资源		
盟,大力研发废弃物分类收集、无害化处理、资源化利用	的综合利用, 能实现		
等技术和设备,提高资源产出率和循环利用率,提高低品	钢渣和废酸的减量化		
位表外矿、尾矿、煤矸石、粉煤灰、高炉渣、高炉灰、钛	和资源化利用。		
白座			l

自废酸、钛石膏等二次资源循环利用水平。 由上表可知,本项目与《攀枝花市"十四五"工业发展规划》中要求相符。

15、《攀枝花市"十四五"生态环境保护规划》的符合性分析

本项目与《攀枝花市"十四五"生态环境保护规划》的符合性如下:

表1-18 项目与《攀枝花市"十四五"生态环境保护规划》相关符合性分析

文件要求	本项目情况	符合性
强化环境分区管控,推动绿色转型发展:分区管控要求:生态保护红线和一般生态空间均按优先保护单元管控要求实施分类管控。以保护各类生态空间的主导生态功能为目标,生态保护红线以禁止开发为原则,一般生态空间以限制开发为原则,依据国家和四川省相关法律法规、管理条例和管理办法,对功能属性单一、管控要求明确的生态空间,按照生态功能属性的既有要求管理;对功能属性交叉且均有既有管理要求的生态空间,按照管控要求的严格程度,从严管理。管控要求类别主要体现为空间布局约束,严格生态环境准入。	本项目位于攀枝花钒 钛高新技术产业开发 区内,不在攀枝花市 生态红线范围内,不 在限制开发区域,符 合区域生态环境分区 管控要求。	符合
强化水污染控制:加强工业企业污水综合整治。深入实施工业企业污水处理设施升级改造,重点开展铁矿采选、无机盐制造、工业颜料制造等行业废水专项治理,全面实现工业废水达标排放。推进园区和重点企业深度治理,开展污水集中处理设施升级改造和污水管网排查整治,完善园区及企业雨污分流系统,推动初期雨水收集处理,以钒钛高新区、攀枝花东方钛业有限公司、攀枝花天伦化工有限公司等为重点,开展污水处理设施升级改造和"零直排区"建设。加强工业企业废水氮、磷等污染物排放控制,谋划开展环境激素和持久性有机污染物控制。鼓励各行业结合区域水环境容量,实施差异化污染物排放标准管理。	本项目碱性滤液、碱 液喷淋塔等生产废水 和生活污水排入现有 污水处理站处理后部 分循环利用,剩余部 分排入园区污水处理 厂。	符合
深化大气污染防治,建设蓝天常在攀枝花:系统推进非钢 非电行业污染治理。开展水泥行业深度治理,采用高效、	本项目不涉及燃煤锅 炉,项目钢渣原料仓	符合

成熟的脱硫脱硝和除尘技术,到 2022 年,完成瑞达水泥、瑞峰水泥深度治理。持续开展工业炉窑综合整治,推动城市建成区具备条件的工业炉窑使用电、天然气等清洁能源,全面淘汰 10 蒸吨/小时及以下燃煤锅炉,县级及以上城市建成区原则上不再新建 35 蒸吨/小时以下的燃煤锅炉,65 蒸吨/小时及以上燃煤锅炉(含电力)全面实现超低排放改造,加快推进燃气锅炉低氮燃烧改造。

除进出口外,四周及顶部采用彩钢瓦遮挡,并设置14个雾化喷咀,对卸料、暂存和给料过程进行喷雾控尘。废酸高位槽和酸浸罐硫酸雾设置端液喷淋塔处理后可实现达标排放。

加强固废污染防治,建设清新洁净攀枝花:加强一般工业固体废物综合利用。推进钒钛磁铁矿大宗固废综合利用基地建设工程,鼓励通过提取有价值组分、生产建材、尾矿填充、生态修复等途径开展尾矿综合利用,支持东区循环经济产业园项目、盐边开展选矿尾渣综合利用项目、龙佰集团钒钛磁铁矿综合利用项目建设。积极推动高炉渣、钢渣及尾渣深度研究,以提取有用组分整体利用、含重金属冶金渣无害化处理及深度综合利用为重点,实现分级利用、优质优用和规模化利用。推动精炼钢渣、矿热炉渣生产活化超细微粉技术研发和应用。大力引进培育建材生产龙头企业,推进采矿废石、钛石膏、粉煤灰、煤矸石等固废资源在节能环保绿色建材中的应用,支持西区抓好煤系固废资源化利用。"十四五"期间,工业固废资源综合利用率逐年提高。

符合

由上表可知,本项目与《攀枝花市"十四五"生态环境保护规划》中要求相符。

16、项目与《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)符合性分析

本项目与《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)的符合性如下:

表1-19 项目与《危险废物贮存污染控制标准》相关符合性分析

项目	(GB18597-2023)中要求	本项目情况	符合性
	产生、收集、贮存、利用、处置危险废物的 单位应建造危险废物贮存设施或设置贮存场 所,并根据需要选择贮存设施类型。	本项目为废酸及含钒钢渣综	符合
	贮存危险废物应根据危险废物的类别、数量、 形态、物理化学性质和环境风险等因素,确 定贮存设施或场所类型和规模。	合利用项目,项目废硫酸依 托现有硫酸罐暂存,不新增 储罐。本项目设置1个废酸	符合
总体要求	贮存危险废物应根据危险废物的类别、形态、 物理化学性质和污染防治要求进行分类贮 存,且应避免危险废物与不相容的物质或材 料接触。	高位槽(50m³,钢结构), 材质与废酸性质相容。	符合
	贮存危险废物应根据危险废物的形态、物理 化学性质、包装形式和污染物迁移途径,采 取措施减少渗滤液及其衍生废物、渗漏的液 态废物(简称渗漏液)、粉尘、VOCs、酸雾、 有毒有害大气污染物和刺激性气味气体等污 染物的产生,防止其污染环境。	项目废酸高位槽、酸浸罐密闭,并在罐顶设置集气设施,将硫酸雾收集后经1套碱液喷淋塔(风量7000m³/h,去除效率90%)处理后经15m高排气筒排放。	符合
	危险废物贮存过程产生的液态废物和固态废 物应分类收集,按其环境管理要求妥善处理。	本项目不涉及。	符合

	贮存设施或场所、容器和包装物应按 HJ1276 要求设置危险废物贮存设施或场所标志、危险废物贮存分区标志和危险废物标签等危险废物识别标志。	本项目依托废酸罐、废酸高 位槽按规定设置标识。	符合
	危险废物贮存除应满足环境保护相关要求 外,还应执行国家安全生产、职业健康、交 通运输、消防等法律法规和标准的相关要求。	评价要求项目严格执行国家 安全生产、职业健康等法律 法规和标准的相关要求。	符合
	贮存设施选址应满足生态环境保护法律法规、 规划和"三线一单"生态环境分区管控的要求, 建设项目应依法进行环境影响评价。	项目位于攀枝花钒钛高新技术产业开发区兴中钛业现有厂区内,项目用地属于工业用地,符合园区规划和生态环境分区管控要求。	符合
	集中贮存设施不应选在生态保护红线区域、永久基本农田和其他需要特别保护的区域内,不应建在溶洞区或易遭受洪水、滑坡、泥石流、潮汐等严重自然灾害影响的地区。	项目位于攀枝花钒钛高新技 术产业开发区兴中钛业现有 厂区内,不涉及基本农田、生 态保护红线或易遭受洪水、滑	符合
选址 要求	贮存设施不应选在江河、湖泊、运河、渠道、 水库及其最高水位线以下的滩地和岸坡,以及 法律法规规定禁止贮存危险废物的其他地点。	坡、泥石流、潮汐等严重自然 灾害影响的地区;不在江河、 湖泊、运河、渠道、水库及其 最高水位线以下的滩地和岸 坡以及法律法规规定禁止贮 存危险废物的其他地点。	符合
	贮存设施场址的位置以及其与周围环境敏感 目标的距离应依据环境影响评价文件确定。	项目位于攀枝花钒钛高新技术产业开发区马店组团兴中铁业现有厂区内,项目周边500m范围内无居民等环境敏感点。	符合
	贮存罐区: ①贮存罐区罐体应设置在围堰内,围堰的防 渗、防腐性能应满足 6.1.4、6.1.5 的要求。 ②贮存罐区围堰容积应至少满足其内部最大 贮存罐发生意外泄漏时所需要的危险废物收 集容积要求。 ③贮存罐区围堰内收集的废液、废水和初期 雨水应及时处理,不应直接排放。	废酸暂存依托厂区现有储罐,现有储罐为地上式,并设有围堰、液位计等防泄漏设施。罐池围堰容积大于最大罐体容积;围堰内初期雨水收集至初期雨水池,再经厂区污水处理站处理后,排入园区污水处理广处理达标后排入金沙江。	符合
	8.1.1 在常温常压下不易水解、不易挥发的固态危险废物可分类堆放贮存,其他固态危险废物应装入容器或包装物内贮存。	本项目不涉及。	符合
 	液态危险废物应装入容器内贮存,或直接采 用贮存池、贮存罐区贮存。 半固态危险废物应装入容器或包装袋内贮	项目废酸依托现有废酸罐暂存,不新增储罐,项目设置 1 个废酸高位槽(50m³,钢结	 符合
污染 控制	存,或直接采用贮存池贮存。 具有热塑性的危险废物应装入容器或包装袋 内进行贮存。	构)。 本项目不涉及	符合
要求	易产生粉尘、VOCs、酸雾、有毒有害大气污染物和刺激性气味气体的危险废物应装入闭口容器或包装物内贮存。	项目废硫酸依托现有废酸罐暂存,不新增储罐。本项目设置1个废酸高位槽(50m³,钢结构),并设置碱液喷淋塔处理废酸贮存过程酸雾。	符合

符合

17、环境正效益分析

本项目以兴中钛业钛白废酸和外购含钒钢渣为原料,通过酸浸除去钢渣中的CaO等杂质,提高钢渣的V2Os品位,处理后的高钒钢渣用于山青钒业提炼V2Os。该项目建成投用后,山青钒业可以节省大量外购硫酸的费用,兴中钛业可以节省废酸浓缩费用,实现废酸的完全综合利用。项目充分体现了"以废治废"、资源利用、健康环保、循环经济、可持续发展等一系列的先进理念,不但能充分利用资源,也有助于减轻资源给环境带来的污染,有利于循环经济的发展,同时对钒钛高新区有很好的带头示范作用。项目建设既解决了含钒钢渣、钛白废酸等固(液)体废物处理难的问题,同时也得到了极好的经济效益和社会效益。本项目工艺及设备符合当前国家产业政策要求,工程的实施能够带动地方经济的发展,在一定程度上减轻了当地的劳动就业压力,从而为社会稳定发展创造了有利条件。

综上所述,本项目充分利用废酸、含钒钢渣等固废,预期可获得明显的经济效益,符合可持续发展战略要求,具有较好的经济、社会、环境效益。

18、其他符合性分析

2007年10月18日,攀枝花市人民政府下发了攀枝花兴中钛业有限公司的《国有 土地使用证》(攀国用(2007)第05008号,见附件7),地类(用途):工业用地。

项目北面紧邻园区道路,交通方便,项目所在地用水来自园区供水管网(自来水),用电来自当地电网,水、电供应均有保证。

项目不在饮用水源保护区内,不占用基本农田,项目区附近无自然保护区、文物景观等环境敏感点,项目区附近无重大环境制约要素。

综上,从项目所处地理位置和周围环境分析,评价认为项目规划选址从环保角度可行。

二、建设项目工程分析

1、项目由来及编制依据

攀枝花兴中钛业有限公司(以下简称"兴中钛业")成立于 2003 年,位于攀枝花钒钛高新技术产业开发区,主要从事钛白粉生产及其后包膜,目前公司已形成硫酸法金红石型钛白粉生产能力 3.6 万 t/a,包膜处理能力 8 万 t/a。兴中钛业现有硫酸法钛白生产线每年产生约 21.6 万吨 20%左右废硫酸,目前废酸经公司废酸浓缩装置浓缩至 55%左右后返回酸解工序生产使用。由于废酸浓缩装置能耗高,维修费用较高,导致回用的酸成本高,增加了钛白粉的生产成本。

攀枝花市山青钒业有限公司(以下简称"山青钒业")位于攀枝花市仁和区南山循环经济发展区迤资组团,该公司成立于 2010 年 12 月,主要从事钒制品(V₂O₅)生产。山青钒业现建有 1 条 4000t/a V₂O₅生产线,采用焙烧(添加钙盐)+酸浸的湿法提钒工艺生产 V₂O₅。山青钒业含钒钢渣酸浸提钒工艺是将 98%浓硫酸加水稀释到~20%浓度,用 20%酸对含钒钢渣(含钒钢渣用量约 25 万 t/a)进行浸取,再经过沉钒、熔化等工序提炼出五氧化二钒。山青钒业用于浸取含钒钢渣的 98%浓硫酸用量每年约为 8 万吨,这部分浓硫酸全部外购,浓硫酸外购成本较高。

为响应国家固废资源化的政策规划,降低生产成本,兴中钛业与山青钒业协商(合作协议见附件 14)拟在兴中钛业现有厂区内实施"12 万吨废酸浸取钢渣提钒综合利用项目"(以下简称"本项目"),利用钛白废酸浸取含钒钢渣,除去钢渣中的 CaO 等杂质,提高钢渣的 V₂O₅ 品位,处理后的高钒钢渣用于山青钒业提炼 V₂O₅,该项目建成投用后,山青钒业可以节省大量外购硫酸的费用,兴中钛业可以节省废酸浓缩费用,实现废酸的完全综合利用。项目充分体现了"以废治废"、资源利用、健康环保、循环经济、可持续发展等一系列的先进理念,不但能充分利用资源,也有助于减轻资源给环境带来的污染,有利于循环经济的发展,同时对钒钛高新区有很好的带头示范作用。

本项目为兴中钛业和山青钒业合作共建,双方已签订合作协议(见附件 14),协议约定由兴中钛业负责办理立项备案及项目建设相关手续,因此兴中钛业为本项目环保责任主体。

兴中钛业现有硫酸法钛白生产线满负荷生产(3.6万t/a)时20%废酸产生量约21.6万t/a,其中8.25万t/a(250t/d)直接回用于钛白粉连续酸解工序,剩余废酸(13.35

万 t/a) 经浓缩结晶至 55% (4.85 万 t/a) 后全部回用于钛白酸解工序,浓缩废水(约 4.9 万 t/a) 返回循环水池回用。

结合现有工程生产实际情况,企业硫酸法钛白生产线实际负荷存在波动,考虑生产负荷为90%左右,现有工程实际剩余废酸约为12万t/a,故本项目设计利用20%废酸12万t/a,如实际生产中有剩余废酸(公司钛白生产线满负荷时为1.35万t/a)仍由厂区现有废酸浓缩装置浓缩至55%后回用,现有废酸浓缩工艺及废酸浓缩后去向不变。因本项目建设消耗20%废酸12万t/a,公司现有工程满负荷生产时浓缩废酸(55%)产量减少约4.36万t/a;浓缩废酸减少后现有工程需酸量外购新酸补充,现有工程满负荷生产时外购新酸(98%)量增加约2.45万t/a。

本项目建成后,废酸依托厂区现有废酸结晶、过滤装置分离硫酸亚铁,因本项目废酸无需浓缩,故 20%废酸预热后不再经三效蒸发过程,直接经熟化结晶压滤分离出硫酸亚铁,分离亚铁后废酸浓度约 25%,再进入本项目废酸高位槽待用。本项目废酸结晶过滤工艺与现有工程一致,废酸结晶分离硫酸亚铁产生量不变,因减少三效蒸发过程废酸浓缩废水产生量减少约 4.4 万 t/a,废酸浓缩蒸汽消耗量减少约 3.12 万 t/a。因此,本项目建设不会导致现有工程废酸浓缩、结晶装置产排污量增加。

本项目不对公司现有工程生产设施进行改造,不改变现有工程生产工艺及产能。 本项目建成后,厂区现有钛白粉和包膜后处理项目生产能力仍维持现有 3.6 万 t/a 和 8 万 t/a。本次评价范围主要为新增废酸浸取钢渣相关设施,并分析项目建设对现有工程水平衡、蒸汽平衡和酸平衡等变化影响及产排污变化情况。

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》及《建设项目环境保护管理条例》(国务院令第 682 号)等法律法规的要求,该项目应进行环境影响评价。根据《国民经济行业分类》(GB/T4754-2017),本项目属于 N7724 危险废物治理。本项目为钛白废酸和含钒钢渣综合利用项目,项目钛白废酸来源于公司硫酸法钛白生产线,未输送出厂,属于产废单位内部回收再利用。根据《建设项目环境影响评价分类管理名录》(2021 年版),本项目属于"四十七、生态保护和环境治理业"中的"101 危险废物(不含医疗废物)利用及处置"的"其他"项目。因此,本项目应编制环境影响报告表。

为此,攀枝花兴中钛业有限公司委托四川英皓环境工程有限公司承担本项目的环境影响评价工作。接受委托后,评价单位立即组织技术人员进行现场调查及资料

收集,在完成工程分析和环境影响因素识别的基础上,按照有关法律法规和"环评技术导则"等技术规范要求,编制完成《攀枝花兴中钛业有限公司 12 万吨废酸浸取钢渣提钒综合利用项目环境影响报告表》,现上报审批。

2、项目建设内容及规模

(1) 建设内容

兴中钛业已建有硫酸法金红石型钛白粉生产线和在建后包膜项目,主要包括连续酸解、水洗漂洗、煅烧、粉碎及包膜后处理等装置,设计年产钛白粉 3.6 万吨,包膜处理能力 8 万 t/a。

本项目拟在现有厂区内新建一套废酸浸取含钒钢渣系统及相关配套设备,主要包括钢渣原料仓、球磨、磁选、压滤、酸浸罐和真空带式过滤等设施,项目建成后可年利用 20%废酸 12 万吨,处理含钒钢渣 5 万吨。

本项目主要在现有厂区空地内扩建,其中磨后渣浆压滤、制浆工序利旧现有红石膏中转场部分闲置区域厂房,新增压滤、制浆设备,其余厂房设施、设备均为新建。本次利旧红石膏中转场仅有厂房,无其他设施,本次利旧不涉及拆除改造工程,同时项目建设不对现有工程其他设施进行改造,不改变现有工程生产工艺及产能。

(2) 建设规模及产品方案

本项目以公司废酸和外购含钒钢渣为原料,经球磨、磁选等预处理工序后,再 经酸浸、压滤后得到产品高钒渣。项目建设前后全厂产品方案变化情况见下表。

序号	产品种类	名称	扩建前 (万 t/a)	扩建后 (万 t/a)	变化 情况	备注
1	钛白粉初品	金红石型钛白粉初品 (CPR6000)	3.6	3.6	无变化	中间产品,用于后端 包膜原料
2	高档金红石	多功能型金红石 (XZR-007)	4.5	4.5	无变化	主产品
3	型钛白粉 (后包膜)	塑料专用金红石型 (XZR-008)	2.5	2.5	无变化	主产品
4		汽车漆(XZR-009)	1.0	1.0	无变化	主产品
5	副产品	55%浓缩硫酸	4.85	0.49	-4.36	副产品,回用于生产
6	副产品	七水硫酸亚铁	21.6	21.6	0	副产品,其中废酸浓缩工序 3.6 万吨,钛液结晶亚铁分离 18.0万吨
7	高钒渣	高钒渣(粒径 <125μm,含水率 20%)	0	7.37	+7.37	产品,运至山青钒业 作为生产原料

表 2-1 扩建前后全厂产品方案变化情况表

本项目主要产品成分见下表。

表 2-2 本项目主要产品成分表(以干基计,单位:%)

产品	TFe	P ₂ O ₅	TiO ₂	SiO ₂	Al ₂ O ₃	MgO	CaO	CaSO ₄	V ₂ O ₅	其他
高钒渣	13	3.70	1.47	5.0	0.73	2.82	13.1	55.9	2.33	1.89

本项目为兴中钛业和山青钒业合作共建,项目高钒渣作为产品由汽车运至山青钒业用作提钒生产原料,运距约 9km,项目产品运输路线图见附图 12。山青钒业出具了《酸浸后高钒渣满足工艺要求的说明》(见附件 16),本项目酸浸后高钒渣满足山青钒业 V_2O_5 生产需要,且对山青钒业原有生产线无影响,生产工艺及环保设施均无变动。

3、项目组成

营运期项目组成及主要环境问题见下表。

表 2-3 项目组成表

工程	主要建设内容		境问题	A XH
分类			营运期	备注
	(1) 钢渣预处理系统 项目钢渣预处理区域占地面积约650m², 地面硬化, 四周采用3m高砖混结构墙体, 3m以上至顶部采用彩钢瓦封闭, 顶部采用轻钢结构顶棚, 设置球磨机2台、磁选机2台, 螺旋分级机1台,高沿分级机1台,配套设置给料机1台、给料皮带机和一级球磨返料皮带机1台、4个磨后渣浆池。	噪声	废气 废水 噪声	新增
主体工程	· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·	扬尘 建筑废水 建筑垃圾	固废	利旧厂房,新增设备
	(4) 浸取过滤系统 占地面积约336m², 地面硬化,设备区设置轻钢结构顶棚, 四周敞开,设置酸浸罐4台(酸浸罐区四周设置围堰,有效 容积不低于100m³), 真空带式过滤机2台。		废气 噪声 固废	新增
	(5)废酸结晶系统 依托厂区现有废酸三效浓缩装置中结晶工序设施。		废水 固废	利旧
公辅工程	给水系统:项目生产及生活用水依托厂区现有供水系统,新增1个高位水罐(50m³,钢结构)。 排水系统:见环保工程; 供电系统:项目用电接自园区电网,依托厂区已有的10kV 总配电室。本项目新增1个配电室,设置SCB18-1250变压器两台; 废酸输送管道:长约250m,防腐不锈钢管; 厂区道路:依托厂区现有运输道路,混凝土路面。	噪声 扬尘 建筑废水 建筑垃圾	废气 废废 」 噪声	新位罐酸管配及器余增水废送、室压其旧
环保 工程	废 ①钢渣原料仓粉尘:钢渣原料仓除进出口外,四周及顶 气 部采用彩钢结构封闭,并在钢渣原料仓顶部设置 12 个		废气 噪声	新增

		季儿啼哗 柜头从似扣从扒里~	7キ <i>た</i> ケ rist _し		
		雾化喷嘴、振动给料机处设置2个雾化喷嘴(共14个)			
		- · · · · · · · · · · · · · · · · · ·	建筑垃圾		
		②碱液喷淋塔: 1 套,在酸浸罐罐顶和废酸高位槽罐顶			
		设置废气收集管道收集硫酸雾,经碱液喷淋塔(风量			
		7000m ³ /h, 10%NaOH 溶液, 去除率 90%) 处理后经 1			
		根离地 15m 高排气筒排放,喷淋塔所需 NaOH 依托厂			
		区现有辅料仓库暂存,本项目不另设暂存设施。			
		③车辆冲洗设施: 依托厂区现有车辆冲洗设施及冲洗废		废水	利旧
		水沉淀池。		固废	(141H
		①初期雨水池: 初期雨水依托厂内现有初期雨水池			
		(250m³, 钢混结构) 收集后, 进入现有的污水处理站			
		处理;			
		②污水处理站: 项目剩余碱性滤液、碱液喷淋塔废水和			
		生活污水均依托厂区现有的污水处理站(400m³/h,采			
	废	用"石灰乳+二级中和+曝气+压滤脱水"处理工艺)处		废水	利旧
	水	理后通过厂区总排口排至园区污水处理厂进一步处理		固废	TITE
		达标排至金沙江。			
		③车辆冲洗废水: 依托厂区现有车辆冲洗设施及沉淀池			
		沉淀处理后回用,不外排。			
		④事故水池: 1 个,500m³,钢混结构,依托厂区现有			
		事故水池。			
	噪	选用低噪声设备、合理布局、球磨机等安装减震垫、定	噪声	噪声	新建
	声	期维护保养、水泵地埋式安装、风机进出口安装消声器。	建筑垃圾	柴尸	別廷
		①危废暂存间: 1 个,依托厂区现有危废暂存间,位于			
		硫酸亚铁房北侧,80m², 已采取 100mm 厚 C10 混凝土			
		垫层+250mm 厚 C20 混凝土+3mm 环氧玻璃钢隔离层+			
		耐腐蚀地砖,防渗性能满足 K≤1×10 ⁻¹⁰ cm/s 要求。			
		②一般固废暂存区:1个,依托厂区现有一般固废暂存			
	田	区 600m², 位于石灰仓库旁。			
	固	③硫酸亚铁临时库房:1个,依托厂区现有硫酸亚铁临		固废	利旧
	废	时库房(位于结晶厂房旁),面积约500m²,临时库房			
		地面硬化,堆场内四周修建收集沟用于收集滤液,堆场			
		四面修建约 3m 高钢混结构围堰(进出口除外),围堰			
		顶部至顶棚采用彩钢瓦封闭,顶部设有防雨棚,用于堆			
		存硫酸亚铁。			
		④生活垃圾收集桶:若干。			
		项目区采取分区防渗,分区重点防渗区、一般防渗区及			
		简单防渗区。			
		重点防渗区:危废暂存间依托现有 100mm 厚 C10 混凝土			
		垫层+250mm 厚 C20 混凝土+3mm 环氧玻璃钢隔离层+耐			
	土	腐蚀地砖,防渗性能满足 K≤1×10 ⁻¹⁰ cm/s 要求; 废酸高位			
		槽、酸浸反应区防渗要求为等效黏土层 Mb≥6.0m (渗透			危废间
		系数 K≤1×10 ⁻⁷ cm/s),建议采用防渗混凝土+2mmHDPE			利旧,
			建筑废水		其余均
	下	一般防渗区:钢渣原料仓、球磨磁选区、铁渣堆场、压			新增
	水	滤制浆区域渗要求为等效黏土层Mb≥1.5m (渗透系数			
		K≤1×10 ⁻⁷ cm/s)。建议采用刚性+防腐的防渗措施,如环			
		氧碱类防腐层+不低于20cm P8防渗混凝土(渗透系数			
		0.26×10-8cm/s)。硫酸亚铁临时库房依托现有素土(或粘			
		土) 夯实+100mm厚C10混凝土垫层+250mm厚C25混凝土			
 		1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1			

		防渗。 简单防渗区: 厂区道路等区域采用混凝土地坪硬化。			
办公 <i>注</i> 活设		利旧公司现有办公楼、宿舍、食堂等设施。		生活垃圾 生活污水	利旧
仓储二	工程		噪声 扬尘 建筑废水 建筑垃圾	粉尘 噪声 环境风险	新增
		(5) 废酸储罐:本项目不新增废酸储罐,利旧厂区连续酸解厂房旁老硫酸罐区现有废酸储罐(100m³,钢结构),四周设有围堰(高1.5m,有效容积400m³)。		废气 环境风险	利旧
依托二	L程	园区污水处理厂一期处理规模 2.5 万 m³/d,采用冷却池 +调节池+混合反应池+平流沉淀池+曝气生物滤池+快速 磁沉淀+接触消毒池+臭氧催化氧化池+转鼓滤池工艺, 出水标准执行《城镇污水处理厂污染物排放标准》 (GB18918-2002)一级 A 标。		废气 废水 固 噪	依托

4、项目主要设备设施一览表

本项目以公司废酸和外购含钒钢渣为原料,含钒钢渣经球磨、磁选等预处理工序后,再采用废硫酸酸浸、压滤后得到高钒渣。项目主要单元包括原料暂存、球磨磁选、压滤制浆和酸浸过滤。项目主要设备设施见下表。

表 2-4 项目主要设备设施一览表

(略)

现有主要依托设施可行性分析:

①废酸储罐

现有工程设有 2 个硫酸罐区,其中连续酸解厂房旁老硫酸罐区用于存储废酸及83%酸,设置有 1 个废酸储罐(100m³,钢结构)、1 个 83%酸储罐(120m³,钢结构),老硫酸罐区四周设置有围堰(围堰高 1.5m,有效容积 400m³);厂区西侧新硫酸罐区用于存储新酸,设置 3 个新硫酸储罐(2×1800m³+900m³,均为钢结构),新硫酸罐区四周设置有围堰(围堰高 2m,有效容积 1500m³)。

本项目废酸来源于公司硫酸法钛白生产线,依托厂区现有废酸储罐暂存,现有废酸储罐位于公司连续酸解厂房旁老硫酸罐区,罐区四周设置有围堰(围堰高 1.5m,有效容积 400m³),并采取防腐措施。本项目不对现有工程设施进行改造,即不改

变公司现有废酸产生量。因此,废酸储罐依托公司现有废酸储罐可行。

②废酸结晶装置

本项目废酸结晶依托公司现有废酸结晶装置,现有工程除部分 20%废酸(8.25 万 t/a)直接回用于连续酸解外,其余(13.35 万 t/a)均经废酸浓缩结晶装置浓缩结晶后回用。本项目建设不改变企业硫酸法钛白生产能力,公司废酸产生量不变,项目也不改变 20%废酸直接回用量,故企业废酸总结晶量不变。因此,项目依托公司现有废酸结晶装置可行。

③初期雨水池

本项目占地面积约 1300m²,新增厂房面积较小,汇水面积相对较小,且本项目在现有厂区用地范围内建设,不新增占地,项目建成后全厂初期雨水增量很小,因此,项目初期雨水依托已有初期雨水池可行。

④事故水池

本项目废酸依托公司连续酸解厂房旁老硫酸罐区现有废酸储罐存储,厂区硫酸和废酸存储规模不变,公司现有老硫酸罐区设置有围堰(高1.5m,有效容积400m³),满足风险防控需求。本项目新增一个高位废酸槽(50m³,钢结构)、4个酸浸罐(100m³/个),废酸高位槽、酸浸罐区设置围堰(废酸高位槽围堰有效容积不低于50m³,酸浸罐区围堰不低于100m³),围堰做防渗漏、防腐处理。根据项目环境风险专项评价事故收集系统设施合理性分析,项目建成后企业V总=(V1+V2-V3)max+V4+V5=350+0+184=534m³。厂区已设置有1个500m³事故水池以及1个250m³的初期雨水池,因此项目依托企业现有事故水池和初期雨水池收集事故废水可行。

⑤污水处理系统

企业已建污水处理站一座,处理能力为 400m³/h,目前厂区现有工程满负荷污水处理站处理水量约为 218.23m³/h,在建后包膜项目新增废水产生量为 156.38m³/h,则本项目实施前厂区污水处理站合计处理量为 374.61m³/h,厂区现有污水处理站采用"石灰乳+二级中和+曝气+压滤脱水"处理工艺。厂区处理达标的废水部分回用于现有工程煅烧尾气洗涤及湿式球磨机(粉碎石灰石)循环水池补水,其余废水经管网进入园区污水处理厂(菲德勒污水处理厂)进一步处理,本项目实施前合计污水处理站外排废水量为 227.55m³/h。

本项目污水产生量为 202.96m³/d(8.45m³/h),项目实施后全厂污水处理量为

383.06m³/h,现有污水处理站处理能力满足本项目依托要求。根据前述分析,现有工程污水处理站处理废水主要为硫酸法钛白生产线和后包膜生产线产生的酸性水洗废水,本项目废水主要为磨后渣浆压滤产生的碱性滤液(pH8~9),因此本项目碱性滤液排入现有污水处理站后,可对现有工程酸性废水起到中和作用。同时,根据项目碱性滤液及碱液喷淋塔废水等水质分析,本项目废水水质与现有工程废水水质类似,且本项目废水总量小,仅占现有工程水量的 2.2%,项目废水排入现有污水处理站处理不会形成冲击。项目碱性滤液经现有污水处理站处理后废水中硫酸盐排放浓度满足《污水排入城镇下水道水质标准》GB/T31962-2015表1中A级标准要求,其余各指标均满足《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表4中一级标准限值和园区污水处理厂进水水质要求。因此,本项目依托企业现有污水处理站可行。

⑥硫酸亚铁临时库房

本项目所用 20%废酸经结晶分离硫酸亚铁后进入废酸高位槽,本项目废酸结晶产生硫酸亚铁与现有工程一致,项目建设不新增硫酸亚铁产生量,因此现有临时库房满足硫酸亚铁临时暂存需要。

⑦办公生活设施

本项目劳动定员均由厂区现有员工调剂,全厂不新增人员,故办公楼、食堂等设施依托厂区现有办公生活设施可行。

5、项目原辅材料及动能消耗

本项目在现有厂区内扩建,本项目建成前后主要原辅料及能耗情况见下表。

表 2-5 项目主要原辅材料及能耗情况表

(略)

本项目主要原辅料性质如下:

①钛白废酸

本项目钛白废酸来自公司硫酸法钛白生产线,根据业主提供资料,废酸浓度约20.3%,废酸中亚铁含量为59.8g/L,密度约为1.34g/cm³。根据《国家危险废物名录》(2021年版),本项目废酸属于"涂料、油墨、颜料及类似产品制造"中"硫酸法生产钛白粉(二氧化钛)过程中产生的废酸",危废类别为HW34,危废代码264-013-34。

本次评价委托攀西钒钛检验检测院对钛白废酸主要金属成分进行了检测(见附

件 8),检测结果见下表。

表 2-6 钛白废酸主要化学成分表

(略)

②含钒钢渣

本项目含钒钢渣主要来自攀钢集团钒钛磁铁矿转炉炼钢等过程产生的钢渣,含 钒钢渣采用汽车散装运输至本项目区,进厂钢渣粒径主要为10~80mm,含水率<1%。 本次评价委托攀西钒钛检验检测院对含钒钢渣主要成分、金属含量和浸出液进行了 检测(见附件8),检测结果如下:

表 2-7 含钒钢渣主要成分分析结果

(略)

表 2-8 含钒钢渣金属元素分析结果

(略)

表 2-9 含钒钢渣浸出液检测结果

(略)

根据《危险废物鉴别标准 腐蚀性鉴别》(GB5085.1-2007)规定,项目原料含钒钢渣按照 GB/T15555.12 方法制备的浸出液 pH 为 11.28,项目原料含钒钢渣不具有腐蚀性;根据《危险废物鉴别标准 浸出毒性鉴别》(GB5085.3-2007)规定,按照 HJ/T 299 制备的浸出液中危害成分含量均未超过该标准表 1 所列限值,项目原料含钒钢渣不属于危险废物。根据《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》(GB 18599-2020)规定,按照 HJ557-2010 制备的浸出液中各污染物浓度均未超过 GB8978中最高允许排放浓度(第二类污染物最高允许排放浓度按照一级标准执行),但 pH 在 6~9 范围之外,项目原料含钒钢渣为 II 类一般工业固体废物。

6、物料平衡

(1) 总物料平衡

项目总物料平衡见下表。

表 2-10 项目总物料平衡表

投入		产出				
名称	重量(t/a)	名称	重量(t/a)			
钛白废酸 (20%)	120000	高钒渣(含水率 20%)	73735			
含钒钢渣(含水率 1%)	50000	块铁(含水率 5%)	525			
钢球	10	细铁粉(含水率 10%)	10560			

衬板	5	七水硫酸	亚铁(含水率 8%)	20000
控尘用水	1425.6	乘	余碱性滤液	66317
/	/		蒸发损失	283.6
/	/		废钢球	3.5
/	/	废衬板		1.5
/			粉尘	0.64
/	/	硫酸雾	随碱液喷淋塔废水 进入污水处理站	12.92
/	/	排入大气		1.44
合计	171440.6		合计	171440.6

(2) 钒平衡

项目钒平衡见下表。

表 2-11 项目钒平衡表 (t/a)

	投入				产	出	
名称	用量 (t/a)	含量	含 V 量 (t/a)	名称	重量	含量	含V量 (t/a)
含钒钢渣	50000	1.714%	857.0	高钒渣	73735	1.03%	761.75
钛白废酸	120000	17.88mg/L	1.60	剩余碱性 滤液	66317	14mg/L	0.93
/	/	/	/	块铁	525	0.57%	2.99
/	/	/	/	细铁粉	10560	0.88%	92.93
合计	/	/	858.60	合计	/	/	858.60

备注: 1、20%钛白废酸密度约为 1.34g/cm³, 12 万吨废酸折合约为 89552.24m³;

- 2、含钒钢渣、块铁及细铁粉含钒量根据钢渣、块铁及细铁粉中 V_2O_5 含量折算;
- 3、根据业主提供资料,剩余滤液中 V 含量平均值为 14mg/L。

(3) 铬平衡

项目铬平衡见下表。

表 2-12 项目铬平衡表 (t/a)

	抄	入			产出	<u> </u>	
名称	名称 用量		含铬量 (t/a)	名称	重量	含量	含铬量 (t/a)
含钒钢渣	50000	0.535%	267.50	高钒渣	73735	0.50%	207.20
钛白废酸	120000	2.482mg/L	0.22	剩余碱性 滤液	66317	0.01g/L	0.66
/	/	/	/	块铁	525	0.54%	2.84
/	/	/	/	细铁粉	10560	0.54%	57.02
合计	/	/	267.72	合计	/	/	267.72

备注: 1、20%钛白废酸密度约为1.34g/cm³;

2、查阅相关资料,钢渣中钒铬主要赋存于尖晶石中,在浸出液终点 pH 值为 4 时难以浸出,但仍有极少部分在酸浸过程中被浸出,大部分钒铬尖晶石物相进入含钒渣中,仅极少部分溶于酸中,浸出液中铬含量不超过 0.05g/L,通常在 0.01g/L 以下,本次评价按 0.01g/L 计算。

(4) 锰平衡

项目锰平衡见下表。

表 2-13 项目锰平衡表 (t/a)

	投入					产出	
名称 用量 含量		锰含量	名称	重量	含量	锰含量	
含钒钢渣	50000	2.08%	1040.00	高钒渣	73735	1.26%	928.88
钛白废酸	120000	204mg/L	18.27	剩余碱 性滤液	66317	1600mg/L	106.11
/	/	/	/	块铁	525	0.21%	1.10
/	/	/	/	细铁粉	10560	0.21%	22.18
合计	/	/	1058.27	合计	/	/	1058.27

注:含钒钢渣、块铁及细铁粉含锰量根据钢渣、块铁及细铁粉中 MnO 含量折算。

(5) 硫酸根平衡

项目硫酸根平衡见下表。

表 2-14 项目硫酸根平衡表(t/a)

	投入				产出		
名称	名称 用量 含量 硫酸根量		硫酸根量	名称	重量	含量	硫酸根量
含钒钢渣	50000	1.48%	296	高钒渣	73735	23.62%	17412.78
钛白废酸	120000	19.59%	23508	剩余碱性滤液	66317	0.005%	3.32
/	/	/	/	七水硫酸亚铁	20000	31.77%	6354
/	/	/	/	块铁	525	0.22%	1.16
/	/	/	/	细铁粉	10560	0.31%	32.74
合计	/	/	23804	合计	/	/	23804

注: 1、钛白废酸硫酸根含量根据废酸浓度折算;

2、项目酸浸终点 pH 控制在 3~4, 酸浸后酸性滤液中硫酸浓度已低于 0.005%。

(6) 全厂蒸气平衡

本项目建成后废酸浓缩量由 13.35 万吨减少为 1.35 万吨,现有工程废酸浓缩工序蒸汽消耗量为 12t/h,则本项目建成后废酸浓缩工序蒸汽耗量减少为 1.2t/h,其余工序蒸汽耗量不变,则项目建成后全厂外购蒸汽减少 8.554 万 t/a。项目建成后全厂蒸汽平衡见下图。

(略)

图 2-1 全厂蒸汽平衡图(t/h)

(7) 全厂酸平衡

兴中钛业硫酸法钛白生产线(3.6万 t/a)满负荷生产时 20%废酸产生量约为 21.6万 t/a,本项目仅利用 20%废酸 12万 t/a,剩余废酸(1.35万 t/a)仍由厂区现有废酸浓缩装置浓缩至 55%后回用,现有废酸浓缩工艺及废酸浓缩后去向不变。因本项目建设消耗 20%废酸 12万 t/a,公司浓缩废酸(55%)产量减少约 4.36万 t/a,浓缩废酸减少后,现有工程需酸量外购新酸补充,外购新酸(98%)量增加约 2.45万 t/a。公司改建前后全厂酸平衡见下图。

(略)

图 2-2 全厂酸平衡图

7、水平衡分析

本项目用水主要为含钒钢渣球磨用水和制浆用水等,项目主要用水情况如下。

(1) 原料带入水及反应生成水

项目钛白废酸(浓度 20%)依托厂区现有废酸结晶过滤装置去除硫酸亚铁(20000t/a)后进入废酸高位槽(50m³,钢结构)备用,则钛白废酸带入水量为 76000t/a (230.30t/d);项目含钒钢渣含水率约 1%,则含钒钢渣带入水量为 500t/a (1.52t/d);项目酸浸过程硫酸与 CaO、FeO、MgO 等反应会生成水,项目磨后压滤滤液 pH 为8~9,本次评价按硫酸全部反应考虑,则反应生成水为 4408t/a (13.36t/d)。

综上,本项目原料带入水量为 76500t/a(231.82t/d)、反应生成水为 4408t/a(13.36t/d),以上水量部分由高钒渣(含水率 20%)带走 14747t/a(44.69t/d),其余随酸浸过滤工序产生的酸性滤液、物料等进入球磨、制浆等工序。

(2) 球磨磁选用水

根据项目设计,项目球磨工序水渣比为 1.5:1。项目含钒钢渣用量为 5 万 t/a,则 球磨工序用水量为 7.5 万 t/a(227.27t/d),其中钢渣原料和钢渣原料仓控尘过程带入水量共为 4.98t/d,回用水量为 222.29t/d。球磨工序回用水全部为磨后渣浆压滤产生碱性废液,球磨工序用水随物料进入磨后渣浆压滤工序。

(3) 磨后渣浆压滤用水

根据项目设计,项目磨后渣浆压滤用水为球磨磁选工序带入水和酸浸过滤工段 产生的剩余酸性滤液,渣浆压滤浆液无浓度控制要求,无需再单独添加水。根据球 磨磁选、酸浸过滤和破碎制浆工段用水分析,项目磨后渣浆压滤用水量为 447.43t/d,其中球磨工段物料带入水 224.28t/d,回用酸性滤液 223.15t/d。该工段用水除少量随渣浆(24.18t/d)进入制浆工段外,其余 222.29t/d 回用于球磨工序,剩余部分(200.96t/d)随碱性滤液排入厂区现有污水处理站处理。

(4) 制浆用水

根据项目设计,项目制浆过程中酸性废液和渣的比例为 1:1。根据物料平衡,项目制浆工序渣量为 3.99 万 t/a,则制浆用酸性废液量为 3.99 万 t/a (120.91t/d)。

(5) 碱液喷淋塔用水

本项目在废酸高位槽和酸浸工序可能产生硫酸雾,项目拟设置 1 座碱液喷淋塔,采用 10%NaOH 溶液喷淋对酸雾进行去除,喷淋塔碱液循环槽约为 5m³,喷淋废水每 2 天更换一次,则喷淋塔用水量约 825m³/a(2.5m³/d)。喷淋塔废水产生量按 80% 计算,则喷淋塔废水产生量为 2.0m³/d。

(6) 钢渣原料仓控尘用水

本项目钢渣原料仓除进出口外,四周及顶部采用彩钢结构封闭,并在钢渣原料仓顶部设置 12 个雾化喷嘴、振动给料机处设置 2 个雾化喷嘴(共 14 个)进行喷雾降尘,其中钢渣原料仓顶部喷嘴有效喷水时间为 8h,振动给料机雾化喷嘴全天运行。项目控尘用水量如下。

序号	产尘点	控尘方式	单个喷水量 (L/min·个)	喷水时间 (h/d)	喷水量 (t/d)		
1	钢渣原料仓	雾化喷咀(12个)	0.5	8	2.88		
2	振动给料机	雾化喷咀(2个)	0.5	24	1.44		
	合计						

表 2-15 项目堆场控尘用水

综上,本项目钢渣原料仓控尘用水量为 4.32t/d。钢渣原料仓控尘用水 20% (0.86t/d) 蒸发损失,其余 3.46t/d 随物料进入后续工序,最终蒸发损耗,本项目控 尘用水不产生渗滤水。

(7) 车辆冲洗用水及道路控尘洒水

本项目运输依托现有厂区公路,本次评价不再计算厂区道路控尘用水。本项目含钒钢渣原料及产品运输量约 13.48 万 t/a,每天运输车次约 14 次,车辆冲洗用水量按 100L/车次计算,则本项目车辆冲洗用水约为 1.4m³/d,其中 20% (0.28m³/d)蒸

发损失,其余 1.12m³/d 依托厂区现有车辆冲洗废水沉淀池沉淀处理后,重复利用。

(8) 生活用水

本项目劳动定员 18 人,均由厂区现有员工调剂,全厂不新增人员,故本项目建设不新增生活用水,本次评价不再重复计算生活污水量。项目生活污水依托厂区现有的污水处理站处理后通过厂区总排口排至园区污水处理厂进一步处理。

项目水平衡见下表。

表 2-16 项目水平衡表 单位: m³/d

用水分类	项目	补充新水	回用 水量	其他 使用水	总用 水量	损耗量		废水产 生及处 理量	废水排 放量
	钢渣 带入水	0	0	1.52	1.52	去球磨磁选 工序	1.52	0	0
	废酸带 入、反应 生成水	0	0	243.66	243.66	高钒渣带走 回用于制浆、 磨后压滤	44.69 198.97	0	0
	球磨磁选用水	0	222.29	4.98	227.27	块铁带走 细铁粉带走 去磨后压滤	0.08 2.91 224.28	0	0
生产用水	磨后渣浆 压滤用水	0	223.15	224.28	447.43	去制浆工段 去球磨磁选	24.18 222.29	200.96	200.96
	制浆用水	0	120.91	24.18	145.09	去酸浸过滤	145.09	0	0
	碱液喷淋 塔用水	2.50	0	0	2.50	蒸发损失	0.5	2.0	2.0
	钢渣原料 仓控尘 用水	4.32	0	0	4.32	蒸发损失 随钢渣进入 球磨工序	0.86	0	0
	车辆冲洗 用水	0.28	1.12	0	1.4	蒸发损失	0.28	1.12	0
	合计	7.10	567.47	498.62	1073.19		869.11	204.08	202.96

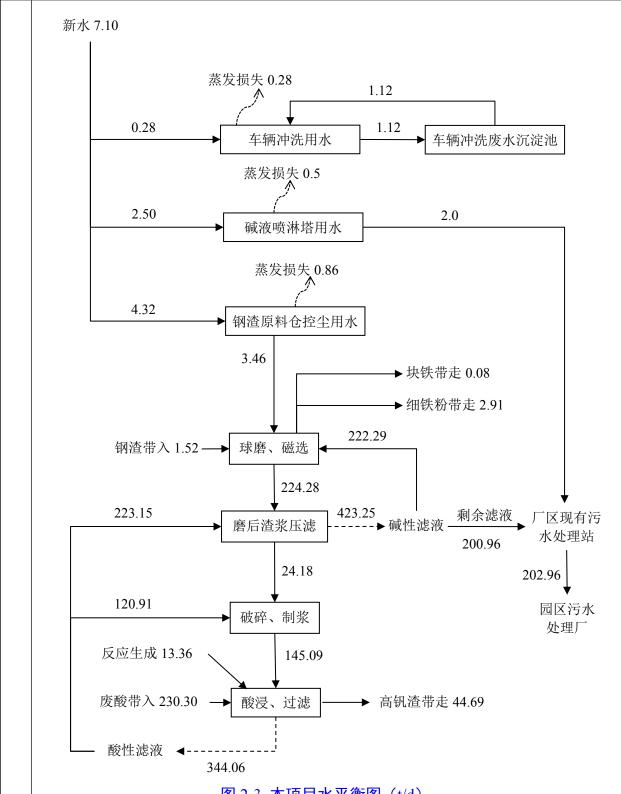


图 2-3 本项目水平衡图(t/d)

根据现有工程资料,本项目扩建前全厂新水用量为353.41m³/h,排水量为 227.55m³/h。因废酸浓缩量减少,废酸浓缩废水产生量和外购蒸汽冷凝水减少,将 增加现有工程新水用量。本项目建成后全厂水平衡见下图。

工艺流程和产排污环

图 2-4 本项目建成后全厂水平衡图 (m³/h)

根据上图可知,本项目建成后全厂新水用量为 $361.97\text{m}^3/\text{h}$,排水量为 $236\text{m}^3/\text{h}$ 。 对比本项目建设前后,全厂新水用量增加 $8.56\text{m}^3/\text{h}$ (6.78 万 m^3/a),全厂排水量增加 $8.45\text{m}^3/\text{h}$ (6.69 万 m^3/a)。

8、劳动定员及工作制度

劳动定员:本项目劳动定员 18 人,均由厂区现有员工调剂,全厂不新增人员。工作制度:年工作时间 330 天,每天运行 24h。

9、平面布置合理性分析

本项目在兴中钛业现有厂区内建设,项目用地位于兴中钛业现有厂区东侧空地内,本项目西北面 20~300m 范围内为厂区现有硫酸法钛白生产线及后包膜项目生产线。项目依托厂区已有污水处理站位于本项目西南侧约 80m,方便碱性滤液处理;厂区现有初期雨水池位于本项目西北面约 340m,项目初期雨水依托厂内雨水沟收集后可排入现有初期雨水池。

本项目结合场地实际情况,按使工艺流程顺畅、运输及物流合理、生产管理方便,同时尽量发挥生产设施作用、最大限度节约土地的原则进行布置。本项目从北向南依次布置钢渣原料仓、球磨磁选系统、酸浸和过滤系统,共设置2个平台,其中钢渣原料仓布置在+1111平台,球磨磁选、酸浸和过滤系统设置在+1107平台,压滤和制浆工序利旧现有红石膏中转库部分闲置厂房,酸雾碱液喷淋塔布置在酸浸区西北侧,靠近废酸高位槽和酸浸罐,便于硫酸雾收集处理。项目生产设施远离办公生活区。项目各个组成部分布置合理、紧凑,功能区划分明确,在最大程度上节约了土地,同时便于生产经营管理。

因此,从环保角度而言,该项目总平面布置是合理的。

本项目工程建设内容对环境影响时段包括施工期和营运期两部分。

一、施工期工艺流程及产污环节

1、工艺流程

本项目主要在现有厂区空地内扩建,其中磨后渣浆压滤、制浆工序利旧厂区现有红石膏中转场部分闲置区域厂房,新增压滤、制浆设备,其余设施、设备均为新建。本次利旧红石膏中转场区域仅有厂房,无其他设施,本次利旧不涉及拆除改造

工程,同时项目建设不对现有工程其他设施进行改造。施工期主要为场地平整、主体工程(新建钢渣原料仓,设备基础等建设)、设备安装和场地清理等。

项目施工期工艺流程及产污位置见下图:

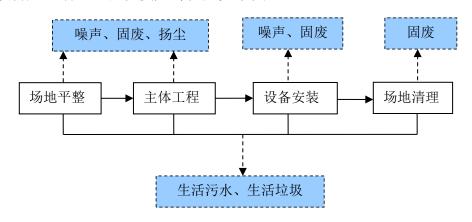


图 2-5 施工期流程及产污位置图

2、产污环节

(1) 大气污染工序

- ①施工扬尘;
- ②交通运输扬尘;
- ③施工机械燃油尾气和汽车尾气。

(2) 水污染工序

- ①施工废水;
- ②施工人员生活污水。

(3) 噪声污染工序

该项目施工期噪声主要为各阶段各类施工机械运作时产生的噪声以及车辆运输产生的噪声。

(4) 固废污染工序

- ①建筑垃圾;
- ②设备安装、材料切割过程中产生的边角废料;
- ③施工人员生活垃圾。

二、营运期工艺流程及产排污环节

1、企业产品关联情况

本项目以公司硫酸法钛白废酸和外购含钒钢渣为原料,经球磨、磁选等预处理 工序后,再采用废硫酸酸浸、压滤后得到高钒渣。项目建成后全厂产品关联情况见

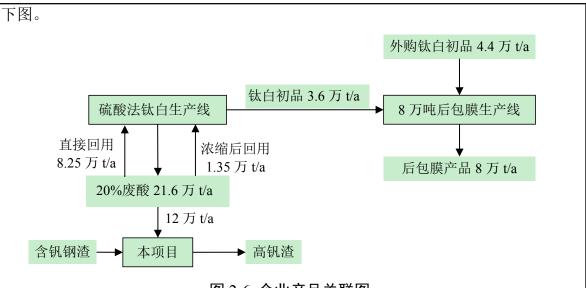


图 2-6 企业产品关联图

2、工艺技术路线选择

根据相关资料,目前含钒钢渣提钒工艺主要分为两种:一是对钢渣进行火法治炼,治炼出高品位钒渣,再利用钒渣提钒工艺进一步提钒;二是采用湿法提钒,直接将含钒渣作为原料进行湿法冶炼,湿法冶炼提钒工艺多为焙烧-水浸-沉钒。除上述两种方式外,伴随着一些二次资源利用新技术的逐渐完善,也出现一些其他的提取方式。详见下表。

表 2-17 钢渣提钒主要技术路线

4	宮 称	主要工艺过程	优点	缺点
		将含钒钢渣作为熔剂添加到烧结矿中进 行高炉冶炼,钒在铁水中富集,得到 2~3% 的含钒铁水,最后经氧化吹炼得到高品位 (五氧化二钒 30%~40%)的钒渣。	在回收钒的	高炉冶炼时容易造成磷在 铁水中富集,加重炼钢脱
火法 冶炼	还原冶 炼	利用矿热炉对含钒钢渣进行煅烧,控制炉 内的还原气氛将渣中的钒还原富集到铁 水中,得到高帆生铁,后续在感应炉的氧 化作用下将钒氧化入渣得到高钒渣(平均 品位 35%)。	同时一并回 收了铁、锰 等金属元素	磷任务;杂质多,返回烧结时易导致烧结矿品位降低,增加冶炼能耗。
湿法	钠化焙 烧浸出 提钒	在焙烧过程中通过添加钠盐使钢渣中低价钒氧化物转化成五价水溶性的含钒钠盐,后续经过浸出、沉钒、短少、碱溶、二次沉钒、煅烧得到高品位五氧化二钒。		钠盐消耗大,钠盐种类选 择严格,煅烧过程中炉料 易结块。
提钒	钙化焙 烧浸出 提钒	在焙烧过程中通过添加钙盐使钢渣中低价钒氧化物转化成五价水溶性的含钒钙盐,继续经过酸浸、除杂、沉钒以及煅烧,制得高位五氧化二钒。	无有害气体 产生、炉料 不结块、粘 料不结圈等	对物料有一定的选择性, 会产生氯化氢、氯气等污染气体,普通含钒钢渣存 在转化低、成本高,并且 氧化钙的质量分数每增加

			1%的同时会造成
			4.7%~9.0%的五氧化二钒
			损失,同时除磷困难。
	在焙烧过程中添加磷酸盐和钠盐,促使含		
降钙焙	钒钢渣中的氧化钙与磷酸盐结合生成微	减少酸浸过	含钒钢渣中氧化钙含量高
烧—浸	溶于水的磷酸钙,而钒氧化物与钠盐结合	程中的酸耗	使所需磷酸盐的配比较
出提钒	生成水溶性的含钒钠盐,实现含钒钢渣中	在中的酸和	大,导致焙烧成本较高。
	氧化钙和钒氧化物的分离		
	在焙烧过程中不添加任何盐类直接进行		
无盐焙	焙烧,通过酸浸的形式使钒离子以离子形		校其他焙烧方式焙烧成本
烧—浸	式转入溶液,溶液后续经过固液分离、氧	焙烧成本低	低,但钒的转化率低。
出提钒	化处理、溶液净化、提钒、焙烧后得到高		以,但如何对我们争似。
	纯度五氧化二钒产品。		
		酸浸收益率	
直接浸	取消焙烧工序,直接采用硫酸或盐酸等酸	高;碱浸可	松温武士 市 福温斯米克
出提	浸或采用碳酸盐或氢氧化物碱浸,再经溶	有效抑制原	酸浸成本高;碱浸收益率 低。
	液净化、焙烧后得到高纯度五氧化二钒。	料中杂质金	1k√ ∘
		属的析出。	
 -			

山青钒业采用焙烧(添加钙盐)+酸浸的湿法提钒工艺生产 V₂O₅。同时,由于山青钒业公司的含钒钢渣中含有约 40%的 CaO,并且采用 20%酸对钢渣进行酸浸,因此山青钒业公司和兴中钛业公司考虑可以用钛白的 20%废酸取代 20%硫酸用于钢渣酸浸工艺,将含钒钢渣酸浸后再用作山青钒业原料。

2023 年 12 月 30 至 31 日, 兴中钛业生产技术部、三车间和山青钒业在兴中钛业共同开展了湿磨钢渣酸浸工业试验,采用 20%废硫酸和湿磨钢渣反应。经过多次工业试验,充分证明用硫酸法钛白的 20%废酸替代 20%酸用于含钒钢渣酸浸工艺是完全可行的。

3、运营期工艺流程

本项目以公司废酸和外购含钒钢渣为原料,含钒钢渣经球磨、磁选等预处理工序后,再采用废硫酸酸浸、压滤后得到高钒渣,高钒渣作为中间产品运至山青钒业提钒作为生产原料,剩余碱性滤液至厂区现有污水处理站处理,球磨磁选预处理选出块铁和铁粉外售炼钢厂或机械铸造厂综合利用,废酸结晶分离硫酸亚铁依托厂区现有硫酸亚铁临时库房暂存后外售攀枝花东立新材料有限公司综合利用。

项目工艺流程图如下:

(略)

项目具体工艺流程简述如下:

(略)

题

4、运营期产排污环节

(1) 大气污染产污环节

- ①钢渣原料仓粉尘;
- ②硫酸雾:
- ③运输扬尘。

(2) 水污染物工序

- ①碱性滤液
- ②碱液喷淋塔废水;
- ③车辆冲洗废水;
- ④初期雨水;
- ⑤生活污水。

(3) 噪声污染工序

- ①项目设备运行噪声;
- ②交通运输噪声。

(4) 固废污染

- ①块铁、细铁粉
- ②废润滑油、废油桶、含油手套和棉纱;
- ③废钢球、废衬板:
- ④硫酸亚铁;
- ⑤生活垃圾。

一、原有项目基本情况

攀枝花兴中钛业有限公司(以下简称兴中钛业)成立于2003年,位于四川省攀枝花钒钛高新技术产业开发区,主要从事金红石钛白粉生产及后包膜处理。

企业历经多次技改,历次项目建设情况及环保手续履行情况如下:

表 2-19 企业历次项目建设情况及环保手续履行情况统计表

序号	项目名称	环评建设内容	环评批复 文号	实际建设内容	环保验收 文号
1	10Kt/a 锐 钛型钛白 粉项目	10Kt/a 锐钛型钛白粉生产线 1 条, 年产锐钛型钛白粉 1 万吨	攀环发 [2004]7 号	与环评一致	攀环验 [2007]019 号
2	年钛白粉	通过改变原料路线将原1万t/a钛 白粉生产线技改扩能为1.6万t/a 金红石型钛白粉;新增2万t/a金	111+1/1-141/	最终形成产能: 1.0万 t/a 金红石钛 白粉、2.0 万 t/a 化	1 701199 1

_	_				T	
			红石型钛白粉生产设备 1 套		纤钛白粉,以及	
	3	年钛白粉 技改项目	通过改变原料路线将原1万t/a 钛白粉生产线技改扩能为1万t/a 金红石型钛白粉和 0.6 万吨脱硝钛白粉;建设2万t/a 化纤钛白粉生产设备1套	川环审批 [2015]470 号	0.6万t/a脱硝钛白 用偏钛酸料;其中 脱硝钛白生产偏钛酸 仅生产偏钛酸料 (外售),未建数 脱硝钛白生产及 脱硝钛白生产及煅 加速工序及煅 用回转窑	
	4	也 膜 处 埋	建设1条金红石型钛白粉表面包膜处理生产线,形成5万t/a高档金红石型钛白粉的生产能力;并配套建设1台10t/h燃气锅炉、除盐水装置等公辅设施	攀环审批 [2020]32 号	因企业自身规划, 未实施,今后不再 实施,取消建设	/
		钛白粉节 能、环保、 质量升改 技术改 项目	将公司现有 3.6 万吨钛白粉初品 生产线的原料更换为钛精矿,同 时进行节能、环保、质量升级技 术改造。新建两套连续酸解系统、 一套 VCE 真空结晶系统、一套 MVR 连续钛液浓缩系统、1 套增 稠过滤离心机系统、一套汽流粉 碎系统	攀环审批 [2022]96 号	全厂技术升级改 造后,产品方案为 3.6 万吨金红石型 钛白粉	已自主验收 2023.4
	6	8万吨钛白表面包	建设金红石型钛白粉表面包膜处理生产线 1 条, 15 蒸吨燃气锅炉一台(利旧), 150 吨/小时除盐水生产装置一套,用于对现有金红石钛白粉初品及外购部分金红石初品进行深加工。厂房建设采用框架+新型墙体材料结构类型,主要产品为多功能型金红石(XZR-007)、塑料型金红石(XZR-008)、汽车漆(XZR-009)金红石型产品,设计生产能力 8 万 t/a。	攀环审批 [2024]14 号	建设金红石型钛 白粉表面包膜处 理生产线 1 条,设 计生产能力为 8 万 t/a。	完成建设,正 在调试中,尚

综上,企业现有工程最终形成的产能为:金红石钛白粉 3.6 万 t/a,包膜处理能力为 8 万吨。

企业排污许可履行情况如下:

表 2-20 企业排污许可履行情况

序号	时间	内容	批文号
1	2023.4.6	已取得排污许可证	证书编号: 915104007469370514001V

建设单位已编制了《攀枝花兴中钛业有限公司突发环境事件应急预案》,判定公司环境风险级别为较大【较大-大气(Q3-M1-E3)+较大-水(Q3-M1-E3)】,并于2022年8月25日在攀枝花市生态环境局备案登记(备案编号:5104012022041M)。项目运营至今未接到任何相关环保投诉。

二、原有项目产品方案

现有项目产品方案如下:

表 2-21 企业现有工程产品方案

序号	Ī	产品名称	产能 (万 t/a)	备注	
1	钛白粉初品 CPR6000	金红石型钛白粉初品	3.6	主产品,用于后端包膜使用	
2		多能型金红石 (XZR-007)	4.5	主产品	
3	高档金红石型 钛白粉	塑料专用金红石型 (XZR-008)	2.5	主产品	
4		钛白粉 (XZR-008) 2.5 主产品 汽车漆(XZR-009) 1.0 主产品	主产品		
5	55%浓缩硫酸		4.85	副产品	
6	硫酸	亚铁 (七水)	21.6	副产品,其中废酸浓缩工序 3.6 万吨,亚铁分离 18.0 万吨	

三、原有项目工艺流程

1、现有项目生产装置工艺流程(钛白初品)

现有工程采用硫酸法生产钛白粉,主要生产工序包括: 钛精矿粉碎、酸解尾气处理、钛液澄清及泥浆过滤、钛液的控制过滤、硫酸亚铁结晶及分离、钛液的浓缩、钛液的水解、一次水洗、漂白和二次水洗、偏钛酸的盐处理、偏钛酸的煅烧及煅烧尾气处理、成品破碎、汽流粉碎及包装。产品的生产工艺流程如下:

(1) 原矿粉碎

将钛精矿送入带热风干燥的风扫磨粉碎和干燥,经分级后,粒径合格的矿粉风送酸解工序。粉碎工序中产生少量的粉尘经袋除尘器达标排放。

(2) 连续酸解工序

为提高废酸利用率、提高酸解率,采用连续酸解,建设两套连续酸解系统,酸解主要是将原料中的二氧化钛用硫酸分解成可溶性硫酸氧钛。

①原料系统

原矿——从磨后矿仓经气力输送到酸解储料仓,仓上设有除尘系统,防止粉尘冒出,矿仓配有称重系统。

硫酸——98%硫酸从硫酸储罐区经硫酸泵送至楼顶阳极保护冷却器、降温后送至两个浓硫酸高位槽通过流量计、温度计、气动调节阀等仪表设备远程控制实现高位槽液位恒定不变,温度保持,然后分别按设定流量送至每套预混系统。

②钛液制备系统

预混——浓硫酸来自高位槽,通过电磁流量计、气动调节阀按设定流量进入预 混槽,通过仪表设备使酸矿按设定比例(装矿粉量约8吨,浓硫酸12吨)实现自控 联锁,从而保证酸矿比例。然后利用预混搅拌使酸、矿充分混合后自动下料进入反 应器供料槽。

为防止酸矿自身温度偏高,混合时有放热反应,预混槽设冷却水夹层,温度较高时可自动开阀放冷却水,通过预混槽壳体换热给酸矿预混料降温达到连续安全稳定生产。

反应——供料槽将已经混合好的混合物料由流量泵泵入反应器中,为了能使浓硫酸与矿粉发生反应,还需要加入稀酸稀释浓硫酸,稀酸加入量通过测量稀酸酸含量及酸矿比例进行计算,当物料温度达到 200℃以上,酸矿会发生持续性反应,利用反应器搅拌使酸矿充分混合,确保充分反应,持续反应。

③溶解系统

反应生成的固相物从出口处溢出进入一级溶解槽,同时溶解槽内按比例加入工艺水或稀酸,利用溶解搅拌使固相物充分溶解生成钛液,当液位达到溶解槽上部的溢流出料口时,钛液和部分未完全溶解的固相物溢流进入二级溶解槽,并利用机械搅拌进行二级充分溶解,当充分溶解后输送至还原槽。为防止钛液高温水解,一二级溶解槽都设有盘管以便冷却水进入,以便控制溶液温度,需小于60℃。

④尾气处理系统

每台反应器系统的烟气从管道出来经负压依托原酸解尾气处理系统处理。

(3) 钛液 VCE 连续结晶

①预冷段工艺说明

预冷段正常情况下使用自来水,入口水温 20℃,自来水流经两级预冷冷凝器,使水温上升 10℃,热钛液由上工段由输入到本系统入口,温度 50~60℃,出口压力 0~0.1MPa。热钛液自 1#预冷蒸发罐循环泵入口与强制循环钛液一起被吸入循环泵。级 1#蒸发,降温后流入 2#预冷蒸发罐循环泵入口,与 2#强制循环钛液一起被吸入循环泵,进入 2#预冷蒸发罐,经 2#预冷蒸发罐出来的钛液温度降至 35~40℃。

每次系统启动时,先不抽真空,打开给料阀,待中温钛液槽注入钛液量不少于 2米时(可在参数表里设定),启动真空机组,然后开强制循环泵。结晶段是分批 次进行的,每次启动时,向钛液槽注入钛液后,开搅拌电机,开真空机组,待真空 度达到 10KPa 以后,开循环泵,然后再补料,再开凉水塔、凉水循环泵及冷冻水循环泵,再开冷水机组。期间真空机组,冷水机组均正常工作。冷冻水温度自 2~25℃之间。当要停止结晶时,先停冷水机组,再停凉水塔及冷热水循环泵,再停真空机组,再排真空。

②结晶段工艺说明

结晶段是分批次进行的,每次启动时,向钛液槽注入钛液后,开搅拌电机,开真空机组,待真空度达到 10kPa 以后,开循环泵,然后再补料,再开凉水塔、凉水循环泵及冷冻水循环泵,再开冷水机组。当钛液温度降到 20℃,启动转料泵,将钛液槽内的冷钛液转至钛液槽。

③亚铁分离工艺说明

现有工程设置两套 30m² 圆盘分离系统,对结晶槽内结晶料浆通过结晶钛液泵泵至离心脱水机进行过滤,过滤后滤液自流进入清钛液贮槽贮存,过滤后亚铁固体从溜管至亚铁临时库房存放或直接用车装走。过滤的亚铁洗涤时启动洗液泵泵送至需要洗涤的离心脱水机洗涤亚铁滤饼,洗液自流回洗液槽循环使用。洗液槽洗液循环洗涤至一定钛浓度后泵送至小度水贮槽回用。

(4) MVR 钛液浓缩

清钛液从进料泵进入 MVR 蒸发系统,进料通过凝水预热器、蒸汽预热器两级 预热将物料温度预热至~62℃,然后进入降膜蒸发器。

物料在降膜蒸发器内逐渐蒸发浓缩时,当系统物料浓度通过质量流量计自动在 线检测,达到出料设定浓度时,合格浓缩液通过出料泵打出系统;出料未达到出料 设定浓度时,浓缩液出料阀关,物料返回蒸发器继续蒸发浓缩直至达到要求的出料 浓度。浓缩液出料的瞬时流量、累计流量通过流量计进行指示监控。

(5) 控制过滤-水解工序

由酸解-沉降工序来的钛液送至钛液板框,加入硅藻土助剂(作为过滤介质,最后随滤渣进入污水处理站)进行二级控制过滤,进一步除去钛液中的细颗粒杂质及部分胶体杂质后进入钛液贮槽,产生的细颗粒杂质及部分胶体杂质即滤渣用酸解尾气处理后废水打浆后进入厂区污水处理站处理。

精滤后的钛液由钛液泵送入浓钛液预热槽,通过蒸汽盘管加热,预热至工艺要求温度后卸料至水解锅。钛液在水解锅内完成水解反应,使硫酸氧钛转化为偏钛酸。

水解后的偏钛酸经自流进入偏钛酸贮槽,泵至石墨冷却器冷却后送至水洗工段。

(6) 水洗-漂洗工序

水解工段送来的偏钛酸浆料泵至吸片槽中,用叶滤机进行真空吸滤上片,当叶滤机吸片厚度达 35~40mm 时,将叶滤机提至水洗槽中用 50℃左右温水进行水洗。水洗合格后,将叶滤机提至卸料槽,偏钛酸经刮片打浆后用泵送至漂白罐中。

水洗吸片酸用 CN 过滤器进行回收。回收后的清废酸部分回用至酸解作为浸取酸使用,多余的稀酸进入废酸浓缩系统浓缩后回用。

煅烧晶种制备: 三种产品生产均需添加晶种,每生产1万吨钛白粉需煅烧晶种570吨。采用自生晶种常压水解工艺使 TiOSO₄生成偏钛酸(H₂TiO₃),该法水解率可达 96%,水解后的偏钛酸物料颗粒均匀、粒度分布窄,有利于水洗工序。

二洗滤饼打浆后送至偏钛酸计量槽,计量后调浆至规定浓度后进行预热,预热至规定温度后自流放入碱溶槽,与碱溶槽内已预热好的液体 NaOH 进行反应,生成钛酸钠,保温熟化并经冷却后送至钛酸钠贮槽。然后泵入隔膜压滤机过滤洗涤,除去 NaOH、SO4²等杂质,打浆后送至酸(胶)溶槽中与盐酸(30%左右)发生反应,生成金红石晶型的溶胶,即煅烧晶种。制好的煅烧晶种放入晶种贮槽备用。晶种制备过程中产生含 NaOH 的碱性废水(约 15%)送酸解和煅烧工序作尾气洗涤补充水。

煅烧晶种的制备化学反应式为:

碱溶: H₂TiO₃+2NaOH→Na₂TiO₃+2H₂O

酸溶: Na₂TiO₃+2HCl→TiO₂·+2NaCl+H₂O

煅烧晶种制备流程见下图。

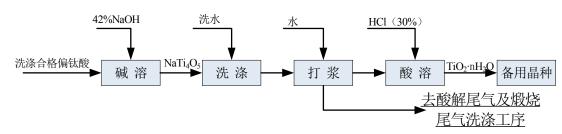


图 2-8 煅烧晶种制备流程示意图

(7) 盐处理

在偏钛酸中加入盐处理剂 (**磷酸、氧化锌、氢氧化钾、三氧化二锑**),混合均匀后直接泵至煅烧工序偏钛酸料浆贮槽。

其中,各盐处理剂的作用及原理如下:

磷酸: 主要作用是调节产品 pH 值、改善产品的黏稠性和蓬松性;

氧化锌: 主要作用是起到促进剂和良好的补强剂和着色作用,改善产品的颜料性能,其与磷酸反应,可得磷酸锌,具有防腐、防锈性能;

氢氧化钾: 主要作用是调节产品 pH 值、改善产品的颜料性能,增强钛白粉白度性能,还能改善产品的吸附性等;

三氧化二锑: 主要作用是起到调节剂和补强剂等作用,具有非常强的阻隔性、不燃性,适量添加可使产品得到理想的白度性能和吸油性等质量指标要求。

(8) 煅烧工序

煅烧工序流程: 盐处理后的料浆送至煅烧工序偏钛酸料浆贮槽,由泵送至隔膜压滤机进行压滤,滤液送入煅烧工序作为煅烧尾气洗涤水,滤饼卸至偏钛酸贮斗,底部皮带输送至加料螺旋加入窑内进行煅烧。随窑的转动,物料向前移动,经与高温气体逆流接触,逐步完成脱水、脱硫以及晶型转化至窑头落入下料管,经双翻板阀至冷却转筒同空气进行间接热交换后被冷却。从冷却转筒出来的物料由葫芦吊吊至大料仓、贮存并供给成品破碎的雷蒙磨进行粉碎。

煅烧工序主要反应方程式如下: $H_2TiO_3 \longrightarrow TiO_2 + H_2O\uparrow$

(9) 成品破碎

煅烧后的金红石钛白粉物料直接经雷蒙磨粉碎至合格粒径后即得钛白粉成品, 粉碎时产生的尾气含有细粒的产品,采用滤袋收尘系统进行回收,尾气达标后排放。 中间粉碎前粒径 1-3mm,中间粉碎后 0.4μm。

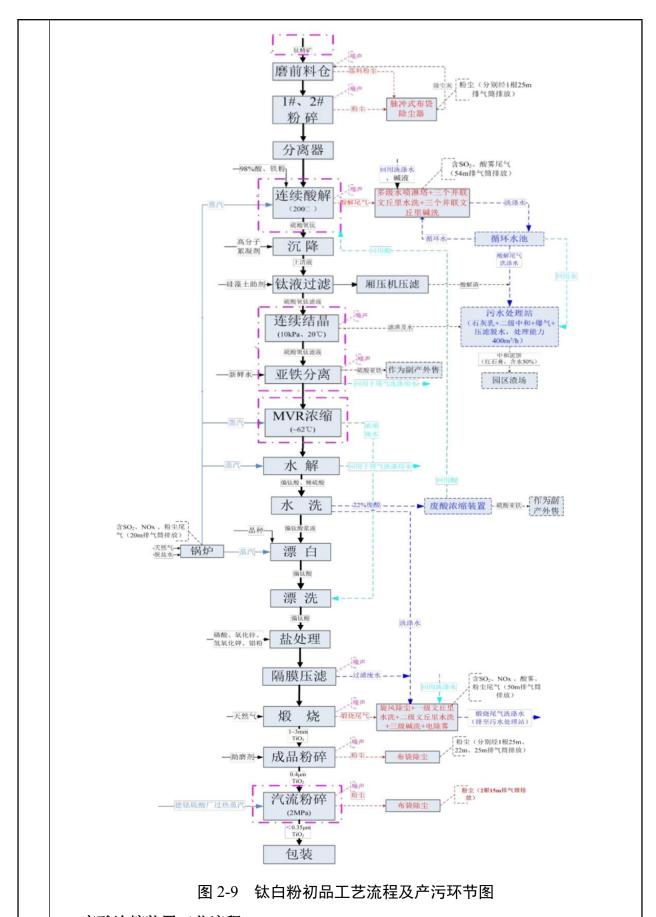
(10) 汽流粉碎

为进一步提高产品消色力、粒度分布均匀等质量指标,经过雷蒙磨粗磨之后的金红石初品,再经过汽流粉碎机精磨(汽流粉碎前 0.4μm,汽流粉碎后 0.35μm),通过热蒸汽先将汽流粉碎机系统预热到一定的温度,再将过热蒸汽升压至 2MPa 左右;收集在粉前料仓内经过初步粉碎的钛白粉初品由进料螺旋输出,物料在高压过热蒸汽引导下进入汽流粉碎机进行粉碎,同时计量泵加入工艺要求量的助剂,在此大部分物料被粉碎至原级粒子后被送入汽粉袋滤器。

收集在汽粉袋滤器下部的物料经喷射器与冷空气混合后送至低温袋滤器,物料 在此处与空气分离后,收集在其下部,送入成品贮仓。

(11) 包装

成	品贮仓	内成品由全自动	包装系	统按工艺要求进行准	确的称量、包装、	打码
码垛、	整形、	缠绕等自动化程	序后,	再由成品叉车运送至	成品库房存放。	
其	は生产エ	二艺流程及产污环	节见下	图。		



2、废酸浓缩装置工艺流程

兴中钛业现有硫酸法钛白生产线 20%废酸产生量约 21.6 万 t/a,其中 8.25 万 t/a 直接回用于钛白粉连续酸解工序,剩余部分废酸经三效蒸发、熟化结晶过滤浓缩至 55%(4.85 万 t/a)后全部回用于钛白酸解工序,浓缩废水(约 4.9 万 t/a)返回循环水池回用。现有工程废酸浓缩装置工艺流程见下图:

现有工程废酸浓缩采取多效强制循环蒸发,蒸发器采用串接方式,一级浓缩控制微负压,使之二次蒸汽温度为 120°C,酸浓度约为 30%,利用一段二次蒸汽作为二段加热蒸汽,二效蒸发依然是强制循环蒸发,再经过三段浓缩。系统真空度为720mmHg,酸温度为 90°C~95°C。然后将酸温度降至 60°C,然后过滤分离出硫酸亚铁,分离亚铁后的酸浓度为 55%。

在废酸真空浓缩过程中,2#和3#蒸发器的废酸浓缩废气和水蒸气被抽到大气冷凝器,被冷凝下来以凝结水排出,冷凝器排出废水含杂质较少,酸浓度在1%左右,可返回净环水池回用到生产工序。酸性废气经冷凝器冷却后同冷却水排入冷却塔,不设排气筒。

废酸真空浓缩流程见下图。

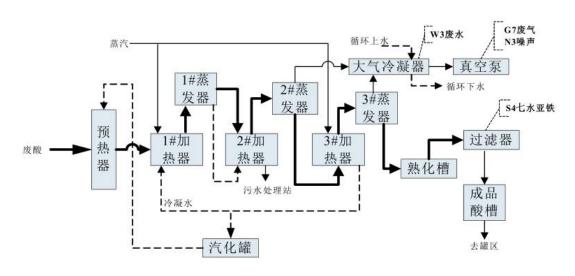


图 2-10 废酸浓缩流程示意图

本项目建成后,本项目所用 20%废酸预热后不再经三效蒸发过程,直接经熟化 压滤分离出硫酸亚铁后进入本项目废酸高位槽待用,分离硫酸亚铁后酸浓度约为 25%。

3、表面包膜处理工艺流程

(1) 中粉及润湿砂磨工段

金红石型初品一部分由配套煅烧工段(3.6万t/a),另一部分外购(4.4万t/a)。

自产金红石型初品气送至相应的磨前贮仓 A/B, 外购部分由电动葫芦吊装入相应的磨前贮仓 A/B 备用。

粗料贮仓 A/B 出口用星型给料器(变频控制)控制将两贮仓物料按一定比例配比后送入辊压磨进行研磨,研磨后物料直接落入给湿球磨的给料螺旋。

给料螺旋内的物料与脱盐水、润湿剂(六偏磷酸钠/硅酸钠,添加量约占粉体的1%)按比例进入湿球磨中进行润湿、湿磨,浆料通过溜槽进入浆料贮槽。

湿磨后的浆料通过高搅分散泵按量送入高搅分散槽内进行高搅分散,合格物料溢流形式通过振动筛流入磨前贮槽内,粗料人工转送至浆料贮槽内。

通过砂磨供料泵送入砂磨机进行研磨、分级,研磨后物料进入磨前贮槽内,通过砂磨供料泵送入砂磨机)再次进行研磨、分级后,物料进入磨后贮槽内。

磨后贮槽内的物料通过旋流泵泵入水力旋流器进行分级,细物料进入包膜前贮槽,粗物料回流入磨前贮槽重新研磨。

在表面处理工序需要物料时,包膜前贮槽内物料通过包膜前泵按指令送到包膜槽内。

(2) 试剂制备工序

①稀碱液制备

将 30~35%浓碱液从碱库打入浓碱液高位槽,向稀碱液制备槽加入工艺要求量的脱盐水,在搅拌的情况下缓慢加入浓碱液,将碱液浓度稀释至 10~15%后放入稀碱液贮槽备用。

②铝酸钠溶液制备

向铝酸钠制备槽内加入工艺要求量的浓碱(30~35%),启动搅拌同时用蒸汽加热至沸腾,再加入一定量的固体氢氧化铝。保温沸腾 2~3h,有效成分 Al₂O₃ 达到 95-105g/L,Na₂O 达到 180-200g/L 的含量即为合格,再用泵把溶液送入偏铝酸钠压滤机过滤,过滤后的清液送到铝酸钠贮槽备用。

反应原理: NaOH+Al (OH) 3→NaAlO2+2H2O

或 NaOH+Al (OH) 3→NaAl (OH) 4

③稀硫酸制备

将酸库来的 98%浓硫酸转入卸酸槽后打入浓硫酸高位槽,向稀硫酸制备槽内加入工艺要求量的脱盐水,在搅拌的情况下向稀酸制备槽内缓慢加入 98%浓硫酸,稀

酸浓度达到10~15%后放入稀酸贮槽备用。

4)硫酸锆制备

向硫酸锆制备槽内加入工艺要求量的脱盐水及硫酸,在搅拌的情况下加入外购固体硫酸锆。ZrO₂浓度达到90-110g/L、游离酸浓度达到190-210g/L即为合格,浓度达到要求后放入硫酸锆贮槽备用。

⑤六偏磷酸钠溶液制备

在碱性条件下,向六偏磷酸钠制备槽中加入 NaOH 及工艺要求量的脱盐水,在搅拌的情况下加入外购固体六偏磷酸钠,使有效成分 P_2O_5 含量达到 95-105g/L、pH 值达到 9~11 即为合格,达到要求后放入六偏磷酸钠贮槽备用。

6 硅酸钠溶液制备

向硅酸钠制备槽中加入工艺要求量的脱盐水,在搅拌的情况下加入液体硅酸钠,使二氧化硅含量达到 20%、氧化钠浓度达到 6.5%即为合格,浓度达到要求后放入硅酸钠贮槽备用。

(3) 表面处理(包膜) 工序

待处理的二氧化钛浆料送入包膜槽。用蒸汽直接加热的方式将包膜槽中浆料加 热到 50~80℃。

在连续搅拌的情况下,根据产品配方的不同,通过相应的稀酸计量槽、硫酸锆计量槽、六偏磷酸钠计量槽、铝酸钠计量槽、稀碱计量槽,以及分配器,按既定的工艺程序将一定量的包膜剂(3%~8%)加入包膜槽中进行化学处理(包膜),包膜周期一般为 10~12h。化学处理后的浆料由包膜料浆泵送至三洗工序包膜料浆贮槽,再加入一定量来自废水回收 TiO₂工序来的稠浆。

化学处理过程中产生的废气与化学试剂制备工序产生的废气一道被抽至液体分离器并经水洗涤达标后,气体由排风机抽出排空,液体流入液封槽后溢流至地沟。

(4) 三洗工序

将外管来的脱盐水和饱和蒸汽通过汽水混合器加热后放入三洗中心洗供水槽和三洗侧水洗供水槽备用。

经化学处理后的包膜浆料先泵入包膜浆料贮槽,再泵入三洗压滤机进行压滤。 过滤出的滤液流入洗液缓冲槽,滤饼进行洗涤,洗涤液流向如下:

中心洗、侧水洗(一)洗液:流至洗液缓冲槽,经回收器回收后,稠浆去稠浆

泵槽,再泵至包膜浆料贮槽;废水去废水处理站;

侧水洗(二)洗液:去中心洗水槽,用作中心洗洗涤水;

侧水洗(三)洗液:去侧水洗(一)洗水槽,用作侧水洗(一)洗涤水;

三洗压滤机中心孔内的残留物料,用压缩空气吹入包膜浆料贮槽;经过一定洗涤周期后,需要对滤布进行在线再生(进行洗布操作),滤布经泵入的高压脱盐水洗涤,洗布水通过管道泵至洗液缓冲槽。

(5) 闪干工序

经三洗洗涤、隔膜压滤脱水后的 TiO₂ 滤饼通过进料溜槽、干燥给料螺旋进入闪蒸干燥机干燥。由热风炉内燃烧的天然气产生的热空气作为干燥介质,干燥后的物料由干燥介质带入闪干袋滤器,物料在闪干袋滤器内与空气分离,并由闪干螺旋送入闪干料贮仓。分离后的热空气经过换热后由尾气风机排空。闪干袋滤器运行一定时间后,用压缩空气反吹清灰,此过程自动进行。

(6) 汽粉、包装工序

①活性剂制备

首先向活性剂制备槽内加入从三洗工序汽水混合器来的工艺要求量的热脱盐水,在搅拌的情况下再加入工艺要求量的外购固体活性剂(活性剂的作用主要是改善钛白粉产品的分散性),浓度达到要求后备用。

②汽粉

开车前用过热蒸汽先将汽流粉碎机系统预热到一定的温度,再将过热蒸汽升压至 2Mpa 左右; 收集在闪干料贮仓内经过干燥和包膜处理的 TiO₂ 由加料螺旋输出,物料在高压过热蒸汽引导下进入汽流粉碎机进行粉碎,同时计量泵加入工艺要求量的活性剂,在此大部分物料被粉碎至原级粒子后被送入汽粉袋滤器。活性剂进入汽流粉碎机后,即会被无数表面积很大的细微颗粒所吸附,附着于 TiO₂表面。

微粉化 TiO₂ 在汽粉袋滤器中与蒸汽分离出来,收集在汽粉袋滤器下部,干净蒸汽被导入冷却器用脱盐水喷淋,冷凝水经汽水分离器分离后去三洗工序中心洗供水槽,不凝性气体用风机排空。

收集在汽粉袋滤器下部的物料经喷射器与冷空气混合后送至冷却袋滤器,物料 在此处与空气分离后,收集在其下部,送入成品贮仓。干净尾气用尾气风机排空。

③包装

成品贮仓内成品由全自动包装系统按工艺要求进行准确的称量、包装、打码、码垛、整形、缠绕等自动化程序后,再由成品叉车运送至成品库房存放。

其生产工艺流程及产污环节见下图。

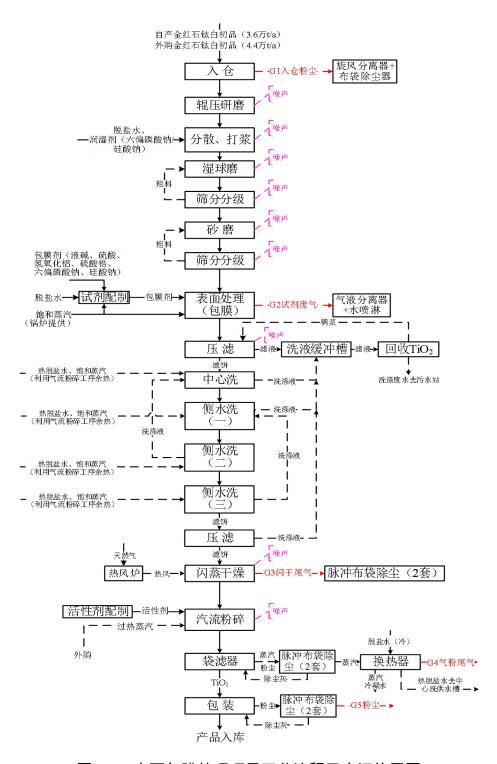


图 2-11 表面包膜处理项目工艺流程及产污位置图

三、原有项目污染物排放量及治理措施

1、废气

(1) 有组织废气

①锅炉烟气

目前全厂设 15t/h 燃气锅炉一台,采用天然气为燃料,烟气通过 1 根 20m 高排气筒排放。

本次评价收集了四川攀美环保有限公司于 2023 年 3 月 15 日~16 日的监测数据,数据结果见下表。

表 2-22 有组织排放废气监测结果

监测	污染源		监测项目		监测	结果		标准	评价
日期	名称		监测坝日	第一次	第二次	第三次	平均值	限值	ፑ ተ ወና
			烟温 (℃)		70).2		/	/
			氧含量 (%)	17.0	17.1	17.1	17.1	/	/
			流速(m/s)		9	.6		/	/
			标干流量(m³/h)		111	145		/	/
	P1 天然气 . 锅炉废	氮氧化 物、二 氧化硫	二氧化硫实测浓度 (mg/m³)	<3	<3	<3	<3	/	/
		羊(化协位 	二氧化硫排放浓度 (mg/m³)	<13	<13	<13	<13	50	达标
		そ然 气	氮氧化物实测浓度 (mg/m³)	11	12	13	12	/	/
2023. 03.15			氮氧化物排放浓度 (mg/m³)	48	54	58	53	200	达标
03.13	筒		烟温(℃)	70.2	72.2	71.3	71.2	/	/
	(20m)		氧含量 (%)		1′	71			/
			含湿量 (%)	7.64	7.64	7.64	7.64	/	/
		颗粒物	流速(m/s)	9.6	9.6	9.6	9.6	/	/
		7574 72	标干流量(m³/h)	11100	11036	11064	11067	/	/
			颗粒物实测浓度 (mg/m³)	<20 (2.9)	<20 (3.2)	<20 (3.1)	<20 (3.1)	/	/
			颗粒物排放浓度 (mg/m³)	13.0	14.4	13.9	13.8	20	达标
		灯	因气黑度(级)	<1	<1	<1	<1	≤1	达标
	P1 天然气		烟温(℃)		70).6		/	/
2023.	锅炉废	氮氧化 物、二	氧含量 (%)	17.0	17.0	17.0	17.0	/	/
03.16	气排气 筒	氧化硫	流速(m/s)		9	.2		/	/
	(20m)					/	/		

			二氧化硫实测浓度 (mg/m³)	<3	<3	<3	<3	/	/
			二氧化硫排放浓度 (mg/m³)	<13	<13	<13	<13	50	达标
			氮氧化物实测浓度 (mg/m³)	15	14	15	15	/	/
			氮氧化物排放浓度 (mg/m³)	66	61	66	64	200	达标
			烟温(℃)	70.6	69.7	69.4	69.9	/	/
			氧含量 (%)	17.0				/	/
			含湿量 (%)	7.89	7.89	7.89	7.89	/	/
		颗粒物	流速(m/s)	9.2	9.4	9.1	9.2	/	/
		7574 12	标干流量(m³/h)	10665	10929	10589	10728	/	/
			颗粒物实测浓度 (mg/m³)	<20 (3.2)	<20 (3.8)	<20 (3.2)	<20 (3.4)	/	/
			颗粒物排放浓度 (mg/m³)	14.0	16.6	14.0	14.9	20	达标
		火	因气黑度(级)	<1	<1	<1	<1	≤1	达标

注:1、根据《固定污染源排气中颗粒物测定与气态污染物采样方法》GB/T16157-1996修改单,采用本标准测定浓度小于20mg/m³,测定结果表述为"<20mg/m³",括号内数值为实测浓度。

由上表可以看出,天然气锅炉废气排气筒有组织排放废气中氮氧化物、颗粒物、

二氧化硫、烟气黑度均符合《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)表 2 燃气锅炉限值标准,但 NOx 不能满足《攀枝花市"铁腕治气"三年行动计划(2022-2024年)》中现有锅炉整治排放限值要求(NO_x $50mg/m^3$)。

②原料粉碎粉尘

原料车间共有 2 台风扫磨,每台风扫磨各配备 1 台脉冲式布袋除尘器,分别对原料粉碎粉尘进行净化处理,处理后的废气通过 2 根 25m 排气筒排放。

本次评价收集了四川攀美环保有限公司于 2023 年 3 月 15 日~16 日对原料粉尘的监测数据,数据结果见下表。

表 2-23 有组织排放废气监测结果

监测			监测项目		监测	结果		标准	评价
日期	名称		监侧 坝日	第一次	第二次	第三次	平均值	限值	ולדיטו
			烟温(℃)	46.8	45.2	47.1	46.4	/	/
	P2	颗	含湿量 (%)	3.12	3.1	3.12	3.12	/	/
2023. 03.15	1#风扫磨 排气筒	FX(扫磨 _蛤	流速(m/s)	9.2	9.3	9.3	9.3	/	/
			标干流量(m³/h)	20672	20986	20854	20837	/	/
			颗粒物实测浓度	<20	<20	<20	<20	120	达标

_									
			(mg/m ³)	(12.6)	(15.2)	(11.9)	(13.2)		
			颗粒物排放速率(kg/h)	0.260	0.319	0.248	0.276	14.45	达标
			烟温 (℃)	43.8	44.3	43.2	43.8	/	/
			含湿量(%)	3.34	3.34	3.34	3.34	/	/
2023	P2 1#风扫磨	颗	流速(m/s)	9.1	9.1	9.2	9.1	/	/
03.16	排气筒	粒物	标干流量(m³/h)	20726	20689	21010	20808	/	/
	(25m)	1/2	颗粒物实测浓度	<20	<20	<20	<20	120	达标
			(mg/m³)	(8.8)	(14.1)	(11.4)	(11.2)		
			颗粒物排放速率(kg/h)	0.166	0.292	0.240	0.233	14.45	达标
			烟温 (℃)	33.7	34.2	34.1	34.0	/	/
			含湿量(%)	2.40	2.40	2.40	2.40	/	/
2023	P3 2#风扫磨	颗	流速(m/s)	14.4	14.8	14.7	14.6	/	/
03.15	排气筒	粒物	标干流量(m³/h)	1981	20325	20194	20110	/	/
	(25m)	123	颗粒物实测浓度	<20	<20	<20	<20	120	达标
			(mg/m ³)	(11.6)	(11.3)	(11.2)	(11.4)	120	,C ,1.
			颗粒物排放速率(kg/h)	0.230	0.230	0.226	0.229	14.45	达标
			烟温 (℃)	32.8	33.2	33.9	33.3	/	/
			含湿量(%)	2.48	2.48	2.48	2.48	/	/
2023	P3 2#风扫磨	颗	流速(m/s)	13.9	14.3	14.7	14.3		/
03.16	排气筒	粒物	标干流量(m³/h)	19225	19748	20256	19743	/	/
	(25m)	1/2	颗粒物实测浓度	<20	<20	<20	<20	120	达标
			(mg/m³)	(11.9)	(11.4)	(11.2)	(11.5)		
			颗粒物排放速率(kg/h)	0.229	0.225	0.227	0.227	14.45	达标

注:1、因1#风扫磨排气筒、2#风扫磨排气筒高度为25m;故各参数排放速率限值根据《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)附录B内插法计算执行。

由上表可以看出,原料粉碎粉尘经处理后,1#风扫磨排气筒、2#风扫磨排气筒 有组织排放废气中颗粒物符合《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2 新污染源大气污染物二级排放限值要求。

③酸解尾气

钛白在酸解时产生酸解尾气,主要污染物为硫酸雾。现有项目各酸解锅产生尾气分别经多级水喷淋塔+三级并联文丘里水洗后排入同一排气筒再经三级文丘里碱洗后通过1根54m排气筒排放,喷淋后的水返回水池沉淀冷却后循环使用。

本次评价收集了四川攀美环保有限公司于 2023 年 5 月 23 日的监测数据,数据结果见下表。

^{2、}根据《固定污染源排气中颗粒物测定与气态污染物采样方法》GB/T16157-1996 修改单,采用本标准测定浓度小于 20mg/m³,测定结果表述为"<20mg/m³",括号内数值为实测浓度。

表 2-24 有组织排放废气监测结果

监测	污染源		11年2011年日		监测	结果		标准	评价	
日期	名称		监测项目	第一次	第二次	第三次	平均值	限值	PTVI	
			烟温 (℃)		56	5.8		/	/	
			流速(m/s)		5	.5		/	/	
			标干流量(m³/h)		270)45		/	/	
		氧化硫氮	氧含量(%)	20.2	20.2	20.3	20.2	/	/	
		硫、 氮	二氧化硫实测浓度 (mg/m³)	6	7	7	7	550	达标	
		氧 化 物 程废气	氧化	二氧化硫排放速率 (kg/h)	0.162	0.189	0.189	0.180	45.4	达标
2023.	P4 酸解废气		氮氧化物实测浓度 (mg/m³)	<3	<3	<3	<3	240	达标	
04.04	排气筒		氮氧化物排放速率 (kg/h)	<0.081	<0.081	<0.081	<0.081	13.6	达标	
			烟温(℃)	56.8	53.2	49.7	53.2	/	/	
			含湿量 (%)	4.92	4.92	4.92	4.92	/	/	
	酸	硫	流速(m/s)	5.5	5.4	5.4	5.4	/	/	
		酸雾	标干流量(m³/h)	27041	26973	27292	27090	/	/	
		雾	雾 .	硫酸雾实测浓度 (mg/m³)	21.6	22.2	21.3	21.7	45	达标
			硫酸雾排放速率(kg/h)	0.58	0.60	0.58	0.59	27	达标	

注: 1、因酸解废气排气筒高度为 54m, 故各参数排放速率限值根据《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)附录 B 内插法计算执行。

由上表可以看出,酸解废气排气筒有组织排放废气中二氧化硫、氮氧化物、硫酸雾、颗粒物均符合《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2 新污染源大气污染物二级排放限值要求。

④煅烧尾气

目前煅烧工段采用天然气作为燃料,偏钛酸煅烧过程中产生的废气含有大量的水蒸气,还有 NOx、SO₂和含 TiO₂粉尘。煅烧出炉废气经旋风除尘器截留粉尘后,通过文丘里降温,再经文丘里水洗、碱洗塔、电除雾器除去酸雾和粉尘后汇入 50m 高排气筒排放。

本次评价收集了四川攀美环保有限公司于 2023 年 4 月 4 日~5 日的监测数据,数据结果见下表。

表 2-25 有组织排放废气监测结果

监测	污染源		다 조구나라 세1		监测	结果		标准	ेग्रह ∤∆
日期	名称		监测项目	第一次	第二次	第三次	平均值	限值	评价
			烟温 (℃)	44.1	44.0	42.8	43.6	/	/
			含湿量 (%)	17.6	17.6	17.6	17.6	/	/
		颗	氧含量 (%)		15	5.4			
		粒	流速(m/s)	8.2	8.5	9.1	8.6	/	/
		物	标干流量(m³/h)	27939	29055	31046	29347	/	/
			颗粒物实测浓度 (mg/m³)	25.7	22.2	251	24.3	/	/
			颗粒物排放浓度 (mg/m³)	56.7	49.0	55.4	53.7	200	达标
2023.	P5 回转窑		烟温 (℃)		44	1.0		/	/
04.04	尾气排		流速(m/s)		8	.5		/	/
	气筒	氮	标干流量(m³/h)		290)75		/	/
		氧化	氧含量 (%)	15.2	15.5	15.5	15.4	/	/
		物、二	二氧化硫实测浓度 (mg/m³)	43	45	46	45	/	/
		氧化	二氧化硫排放浓度 (mg/m³)	92	101	103	99	850	达标
		硫	氮氧化物实测浓度 (mg/m³)	66	71	80	72	/	/
			氮氧化物排放浓度 (mg/m³)	130	160	180	157	/	/
			烟温(℃)	44.2	43.9	43.7	43.9	/	/
			含湿量(%)	17.38	17.38	17.38	17.38	/	/
		颗	氧含量 (%)		15	5.7			
		粒	流速 (m/s)	8.6	8.9	8.4	8.6	/	/
		物	标干流量(m³/h)	29203	30461	28807	29490	/	/
			颗粒物实测浓度(mg/m³)	<20 (14.1)	<20 (12.5)	<20 (12.6)	<20 (13.1)	/	/
2023.	P5 回转窑		颗粒物排放浓度 (mg/m³)	32.9	29.1	29.4	30.5	200	达标
04.05	尾气排		烟温(℃)		44	1.7		/	/
	气筒	氮	流速(m/s)		8	.8		/	/
	# #	氧化	标干流量(m³/h)		300	053		/	/
		物、	氧含量 (%)	15.7	15.7	15.7	15.7	/	/
		二氧	二氧化硫实测浓度 (mg/m³)	40	40	41	40	/	/
		氧 _ 化 硫 _	二氧化硫排放浓度 (mg/m³)	93	93	96	94	850	达林
			氮氧化物实测浓度 (mg/m³)	63	63	63	63	/	/

氮氧化物排放浓度 (mg/m³)	147	147	147	147	/	/	
---------------------	-----	-----	-----	-----	---	---	--

注:1、根据《固定污染源排气中颗粒物测定与气态污染物采样方法》GB/T16157-1996修改单,采用本标准测定浓度小于20mg/m³,测定结果表述为"<20mg/m³",括号内数值为实测浓度。

由上表可以看出,回转窑尾气排气筒有组织排放废气中颗粒物、二氧化硫符合《工业炉窑大气污染物排放标准》(GB9078-1996)限值,但不能满足《攀枝花市"铁腕治气"三年行动计划(2022-2024 年)》要求(颗粒物 $50 mg/m^3$ 、 SO_2 $150 mg/m^3$ 、 NO_x $100 mg/m^3$)。

⑤成品破碎粉尘

成品破碎(雷蒙磨)粉尘采用袋式除尘器进行处理,3套雷蒙磨分别设置1套布袋除尘系统,除尘后分别通过22m、25m、25m高排气筒排放。

本次评价收集了四川攀美环保有限公司于 2023 年 3 月 15 日~16 日的监测数据,数据结果见下表。

表 2-26 有组织排放废气监测结果

监测	污染源		监测项目		监测	结果		标准	评价											
日期	名称		监例项目	第一次	第二次	第三次	平均值	限值	ועדעו											
			烟温(℃)	50.2	51.2	52.6	51.3	/	/											
			含湿量(%)	2.21	2.21	2.21	2.21	/	/											
2022	P6		流速(m/s)	12.0	12.3	12.8	12.4	/												
	2#成品破碎废气排	颗粒物	标干流量(m³/h)	15642	15982	16558	16061	/	/											
	气筒		颗粒物实测浓度 (mg/m³)	<20 (10.7)	<20 (9.4)	<20 (10.6)	<20 (10.2)	120	达标											
			颗粒物排放速率 (kg/h)	0.167	0.150	0.176	0.164	10.2	达标											
			烟温(℃)	49.8	51.2	50.1	50.4	/	/											
			含湿量(%)	2.21	2.21	2.21	2.21	/	/											
2022	P6													流速(m/s)	12.0	11.9	12.1	12.0	/	/
	2#成品破碎废气排	颗粒物	标干流量(m³/h)	15750	1553	15853	15719	/	/											
	气筒					颗粒物实测浓度 (mg/m³)	<20 (4.1)	<20 (9.7)	<20 (5.6)	<20 (6.5)	120	达标								
			颗粒物排放速率 (kg/h)	0.065	0.151	0.089	0.102	10.2	达标											
	D7	P7 1#成品破 阿拉拉		烟温(℃)	44.5	43.7	43.7	44.0	/	/										
2023.	1#成品破		含湿量(%)	2.39	2.39	2.39	2.39	/	/											
03.16	碎废气排 复篇	颗粒物	流速(m/s)	34.2	32.9	32.9	33.3	/	/											
	(III)	气筒	标干流量(m³/h)	45227	43583	43583	44131	/	/											

			颗粒物实测浓度	<20	<20	<20	<20	120	达标
			(mg/m³) 颗粒物排放速率	0.330	0.340	0.384	0.351	14.45	达标
			(kg/h) 烟温 (℃)	45.2	44.2	44.3	44.6	/	/
			含湿量(%)	2.37	2.37	2.37	2.37	/	/
	P7		流速(m/s)	30.3	31.7	31.0	31.0	/	/
	1#成品破碎废气排	1 4 H 4 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7	标干流量(m³/h)	40298	42303	41346	41316		/
	气筒		颗粒物实测浓度 (mg/m³)	<20 (8.1)	<20 (8.7)	<20 (7.6)	<20 (8.1)	120	达标
			颗粒物排放速率 (kg/h)	0.326	0.368	0.314	0.336	14.45	达标
			烟温 (℃)	67.2	66.0	68.9	67.4	/	/
			含湿量(%)	9.22	9.22	9.22	9.22	/	/
	P8		流速(m/s)	10.6	10.2	10.5	10.4	/	/
	3#成品破碎废气排		标干流量(m³/h)	6903	6658	6762	6774	/	/
	气筒		颗粒物实测浓度 (mg/m³)	24.0	23.8	25.6	24.5	120	达标
			颗粒物排放速率 (kg/h)	0.167	0.158	0.173	0.166	14.45	达标
			烟温(℃)	66.2	67.3	67.3	66.9	/	/
			含湿量(%)	8.60	8.60	8.60	8.6	/	/
2022	P8 3#成品破		流速(m/s)	10.1	9.4	9.4	9.6	/	/
	碎废气排		标干流量(m³/h)	6631	6112	6112	6285	/	/
	气筒		颗粒物实测浓度 (mg/m³)	24.7	27.5	24.8	25.7	120	达标
			颗粒物排放速率 (kg/h)	0.164	0.168	0.152	0.161	14.45	达标

注: 1#成品破碎废气排气筒高度为 25m; 2#成品破碎废气排气筒高度为 22m; 3#成品破碎废气排气筒高度为 25m; 故各参数排放速率限值根据《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)附录 B 内插法计算执行。

由上表可以看出,成品破碎粉尘经处理后,1#、2#、3#成品破碎废气排气筒有组织排放废气中颗粒物均符合《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2新污染源大气污染物二级排放限值要求。

③气流粉碎粉尘

气流粉碎粉尘采用袋式除尘器进行处理,2台设备分别设置1套布袋除尘系统,除尘后分别通过2根27.95m高排气筒排放。

^{2、}根据《固定污染源排气中颗粒物测定与气态污染物采样方法》GB/T16157-1996 修改单,采用本标准测定浓度小于 20mg/m³,测定结果表述为"<20mg/m³",括号内数值为实测浓度。

本次评价收集了四川攀美环保有限公司于 2023 年 3 月 17 日~18 日对气流粉碎 粉尘排气筒的监测数据,数据结果见下表。

表 2-27 有组织排放废气监测结果

监测	污染源		11年2011年12日		监测	结果		标准	
日期	名称		监测项目	第一次	第二次	第三次	平均值	限值	评价
			烟温(℃)	43.9	44.2	44.5	44.2	/	/
			含湿量 (%)	8.77	8.77	8.77	8.77	/	/
	P9		流速(m/s)	7.9	7.7	7.6	7.7	/	/
2023.	1#气流	颗粒物	标干流量(m³/h)	390	1348	1330	1356	/	/
03.17	粉碎机排气筒		颗粒物排放浓度 (mg/m³)	<20 (6.6)	<20 (4.5)	<20 (5.4)	<20 (5.5)	120	达标
			颗粒物排放速率 (kg/h)	0.0092	0.0061	0.0072	0.0075	19.49	达标
			烟温 (℃)	42.1	42.1	42.4	42.2	/	/
			含湿量(%)	8.99	8.99	8.99	8.99	/	/
	P9		流速(m/s)	6.2	6.2	6.6	6.3	/	/
2023.03.18	1#气流 粉碎机	颗粒物	标干流量(m³/h)	1089	1089	1158	1112	/	/
03.18	排气筒		颗粒物排放浓度 (mg/m³)	<20 (6.9)	<20 (4.5)	<20 (3.4)	<20 (4.9)	120	达标
			颗粒物排放速率 (kg/h)	0.0075	0.0049	0.0039	0.0054	19.49	达标
			烟温 (℃)	36.1	36.0	35.9	36.0	/	/
			含湿量(%)	4.30	4.30	4.30	4.3	/	/
	P10		流速(m/s)	42.6	42.5	43.7	42.9	/	/
2023.03.17	2#气流 粉碎机	颗粒物	标干流量 (m³/h)	14372	4353	14754	14493	/	/
03.17	排气筒		颗粒物排放浓度 (mg/m³)	<20 (5.0)	<20 (8.4)	<20 (3.1)	<20 (5.5)	120	达标
			颗粒物排放速率 (kg/h)	0.072	0.121	0.046	0.080	19.49	达标
			烟温(℃)	37.2	36.9	36.9	37.0	/	/
			含湿量(%)	4.78	4.78	4.78	4.78	/	/
	P10		流速(m/s)	42.8	41.4	41.4	41.9	/	/
2023.03.18	2#气流 粉碎机	颗粒物	标干流量(m³/h)	14274	13814	13814	13967	/	/
U3.18	排气筒		颗粒物排放浓度 (mg/m³)	<20 (4.8)	<20 (8.7)	<20 (5.6)	<20 (6.4)	120	达标
			颗粒物排放速率 (kg/h)	0.069	0.120	0.077	0.089	19.49	达标

注: 1、2#气流粉碎机排气筒、1#气流粉碎机排气筒为 27.95m, 故各参数排放速率限值根据《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)附录 B 内插法计算执行。

由上表可以看出,气流粉碎粉尘经处理后,1#气流粉碎粉尘排气筒、2#气流粉

^{2、}根据《固定污染源排气中颗粒物测定与气态污染物采样方法》GB/T16157-1996修改单,采用本标准测定浓度小于 20mg/m³, 测定结果表述为"<20mg/m³", 括号内数值为实测浓度。

碎粉尘排气筒有组织排放废气中颗粒物均符合《大气污染物综合排放标准》 (GB16297-1996)表2新污染源大气污染物二级排放限值要求。

⑦废酸浓缩废气

预浓缩所得废酸经过滤后,送蒸汽浓缩采取多效强制循环蒸发,产生的含大量 水蒸气的酸性废气经冷凝器冷却后同冷却水排入冷却塔,不设排气筒,冷凝水返回 净环水池回用于生产工序。

企业在建《8万吨钛白表面包膜处理及配套装置建设项目》污染物产排情况:

根据调查,企业《8万吨钛白表面包膜处理及配套装置建设项目》正在建设,本次根据该项目环评分析该项目污染物产排情况。

⑧后处理原料入仓粉尘

钛白初品入仓粉尘产生量 157.52t/a,粉尘产生速率 19.89kg/h。在两个磨前料仓顶部设置集气管道,对产生的粉尘进行收集,收集的废气通过"布袋除尘器"处理后通过 20m 高的排气筒高空排放。

⑨表面包膜处理废气、试剂配制废气

表面包膜处理过程中产生的废气主要是溢出的少量水蒸气;试剂配制过程中产生的废气主要是溢出的少量水蒸气、硫酸雾,以及少量的投料粉尘,污染物产生塑料硫酸雾 1.56kg/h,颗粒物 0.32kg/h。化学处理过程中产生的废气与化学试剂制备工序产生的废气一并抽至气液分离器并经水喷淋洗涤处理达标后,气体由排风机抽出通过 20m 高排气筒排放,液体流入液封槽后溢流至地沟,系统风量 5000Nm³/h,硫酸雾、颗粒物净化效率不低于 90%,喷淋水循环使用,定期更换。

⑩闪蒸干燥尾气

闪蒸干燥尾气中的主要污染物为TiO₂粉尘及天然气燃烧过程中产生的少量颗粒物、SO₂、NO_x。闪蒸干燥尾气进入脉冲布袋式除尘器,物料收集于布袋式除尘器底部,分离后的尾气通过 25m 高排气筒排放。

⑪汽流粉碎尾气

闪蒸干燥后的物料在高压过热蒸汽引导下进入汽流粉碎机进行粉碎,汽流粉碎粉尘产生量 280t/a,产生速率 35.4kg/h。汽流粉碎尾气经脉冲布袋式除尘器+水喷淋+25m 高排气筒排放。

(12)产品冷却粉尘

收集在高温袋滤器下部的物料经喷射器与冷空气混合后送至冷却袋滤器,物料冷却后在此处与空气分离,收集在其下部,送入成品贮仓,尾气用尾气风机排空。产品冷却颗粒物产生量 286.4t/a,颗粒物产生速率 36.2kg/h。通过 2 套低温布袋除尘器处理,系统风量为 2×12000m³/h,除尘效率不低于 99.9%,通过 25m 高的排气筒高空排放。

(2) 无组织废气

厂区无组织污染物排放情况,本次评价收集了四川攀美环保有限公司于 2023 年 3 月 15 日~16 日的监测数据,数据结果见下表。

表 2-28 无组织排放废气监测结果 单位: mg/m³

监测	监测	HEANING EA 17.	में अंदर्भ ज्या ज्या	监测结果				标准	
日期	点位 编号	监测点位	监测项目	第一次	第二次	第三次	平均值	限值	评价
	G1	项目地东侧厂界外 9m 处		0.136	0.082	0.074	0.097	1.2	达标
2023.	G2	项目地南侧厂界外 7m 处	硫酸雾	0.081	0.079	0.079	0.080	1.2	达标
03.15	G3	项目地西侧厂界外 8m 处	训的分	0.064	0.125	0.093	0.094	1.2	达标
	G4	项目地北侧厂界外 7m 处		0.077	0.082	0.077	0.079	1.2	达标
	G1	项目地东侧厂界外 9m 处		0.124	0.149	0.156	0.143	1.0	达标
2023.	G2	项目地南侧厂界外 7m 处	颗粒物*	0.497	0.514	0.437	0.483	1.0	达标
03.15	G3	项目地西侧厂界外 8m 处	大块个工1分。	0.408	0.475	0.489	0.457	1.0	达标
	G4	项目地北侧厂界外 7m 处		0.368	0.338	0.296	0.334	1.0	达标
	G1	项目地东侧厂界外 9m 处		0.038	0.044	0.049	0.044	0.12	达标
2023.	G2	项目地南侧厂界外 7m 处	氮氧化物	0.059	0.053	0.053	0.055	0.12	达标
03.15	G3	项目地西侧厂界外 8m 处	炎(手(1/1/2)	0.035	0.046	0.044	0.042	0.12	达标
	G4	项目地北侧厂界外 7m 处		0.042	0.056	0.063	0.054	0.12	达标
	G1	项目地东侧厂界外 9m 处		0.111	0.100	0.097	0.103	0.40	达标
2023.	G2	项目地南侧厂界外 7m 处	二氧化硫	0.097	0.102	0.110	0.103	0.40	达标
03.15	G3	项目地西侧厂界外 8m 处	→ 半いつり に	0.086	0.105	0.108	0.100	0.40	达标
	G4	项目地北侧厂界外 7m 处		0.118	0.097	0.112	0.109	0.40	达标
	G1	项目地东侧厂界外 9m 处		< 0.02	< 0.02	< 0.02	< 0.02	0.20	达标
2023.	G2	项目地南侧厂界外 7m 处	氯化氢	< 0.02	< 0.02	< 0.02	< 0.02	0.20	达标
03.15	G3	项目地西侧厂界外 8m 处	家(化全)	< 0.02	< 0.02	< 0.02	< 0.02	0.20	达标
	G4	项目地北侧厂界外 7m 处		< 0.02	< 0.02	< 0.02	< 0.02	0.20	达标
	G1	项目地东侧厂界外 9m 处		0.087	0.089	0.093	0.090	1.2	达标
2023.	G2	项目地南侧厂界外 7m 处	公	0.087	0.138	0.067	0.097	1.2	达标
03.16	G3	项目地西侧厂界外 8m 处	┧ 硫酸雾 ┝	0.082	0.069	0.121	0.091	1.2	达标
	G4	项目地北侧厂界外 7m 处		0.074	0.080	0.083	0.079	1.2	达标
2023.	G1	项目地东侧厂界外 9m 处	颗粒物*	0.124	0.117	0.137	0.126	1.0	达标

03.1	6 G2	项目地南侧厂界外 7m 处		0.485	0.477	0.496	0.486	1.0	达标
	G3	项目地西侧厂界外 8m 处		0.408	0.410	0.400	0.406	1.0	达标
	G4	项目地北侧厂界外 7m 处		0.370	0.384	0.360	0.371	1.0	达标
	G1	项目地东侧厂界外 9m 处		0.044	0.041	0.049	0.045	0.12	达标
202	3. G2	项目地南侧厂界外 7m 处] 氮氧化物	0.056	0.048	0.051	0.052	0.12	达标
03.1	6 G3	项目地西侧厂界外 8m 处	炎(羊(化初	0.035	0.047	0.044	0.042	0.12	达标
	G4	项目地北侧厂界外 7m 处		0.045	0.057	0.059	0.054	0.12	达标
	G1	项目地东侧厂界外 9m 处		0.107	0.094	0.106	0.102	0.40	达标
202	3. G2	项目地南侧厂界外 7m 处	二氧化硫	0.086	0.113	0.097	0.099	0.40	达标
03.1	6 G3	项目地西侧厂界外 8m 处	一羊化饭	0.105	0.096	0.108	0.103	0.40	达标
	G4	项目地北侧厂界外 7m 处		0.105	0.096	0.104	0.102	0.40	达标
	G1	项目地东侧厂界外 9m 处		< 0.02	< 0.02	< 0.02	< 0.02	0.20	达标
202	3. G2	项目地南侧厂界外 7m 处	复业复	< 0.02	< 0.02	< 0.02	< 0.02	0.20	达标
03.1	6 G3	项目地西侧厂界外 8m 处	-	< 0.02	< 0.02	< 0.02	< 0.02	0.20	达标
	G4	项目地北侧厂界外 7m 处		< 0.02	< 0.02	< 0.02	< 0.02	0.20	达标
		BLC 1. BL 36. 1							I

注: 1、检测结果前加"<",表示该项目检测结果低于方法检出限;

由上表监测结果可知,无组织排放废气中颗粒物、硫酸雾、二氧化硫、氮氧化物、非甲烷总烃符合《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2 中新污染源大气污染物无组织排放监控浓度限值。

现有项目废气污染物治理措施汇总如下:

表 2-29 现有项目废气处置方式汇总表

序	污染源	主要污染因子	处理设施及排放去	5向	备注
号	17条据	土安行朱囚丁	排放方式	音 往	
1	原料粉碎粉尘	颗粒物	分别设置1套脉冲式布袋除尘器,共计2套	25m 排气筒	2 根
2	酸解尾气	硫酸雾、SO ₂	多级水喷淋塔+三个并联文丘 里水洗+三个并联文丘里碱洗	54m 排气筒	1 根
3	煅烧尾气	硫酸雾、SO ₂ 、粉 尘、NO _x	采用旋风除尘+一级文丘里水 洗+二级文丘里水洗+三级碱 洗+电除雾	50m 排气筒	1 根
4	成品破碎(1#、 2#、3#)	颗粒物	分别设置 1 套布袋除尘器,共 计 3 套	22m、25m、25m 排气筒	3 根
5	气流粉碎(1#、 2#)	颗粒物	分别设置 1 套布袋除尘器,共 计 2 套	27.95m 排气筒	2 根
5	废酸浓缩	硫酸雾	酸性废气经冷凝器冷却后同冷 塔,不设排气筒		不设排 气筒
6	锅炉废气	SO ₂ 、烟尘、NO _x	燃气锅炉,废气经 20m 排气筒 排放	20m 排气筒	1 根
7	钛白初品入仓 粉尘	颗粒物	布袋除尘器	20m 排气筒	1 根

^{2、}无组织排放废气中"*"为分包项目,本次分包为无能力分包;数据引用于四川海德汇环保科技有限公司(CMA证书号: 222312051182)分包检测报告(报告编号: HDH/SY202303022)。

8	8	包膜、试剂配 制废气	硫酸雾、颗粒物	气液分离器+水喷淋	20m 排气筒	1根
٥	9	闪蒸干燥尾气	颗粒物、SO2、NOx	设置 2 套脉冲布袋式除尘器; 燃烧器设置低氮燃烧装置	25m 排气筒	1 根
1	0	汽流粉碎尾气	颗粒物、VOC	2 套脉冲布袋式除尘器	25m 排气筒	1 根
1	1	产品冷却废气	颗粒物	2 套脉冲布袋式除尘器	25m 排气筒	1 根

2、废水

(1) 生活污水

现有项目生活污水产生量约 1.06m³/h, 依托厂区现有的污水处理站处理后通过厂区总排口排至园区污水处理厂进一步处理。

(2) 生产废水

企业生产废水主要为钛白粉装置中产生的酸解尾气洗涤水、煅烧尾气洗涤水、水洗工序废水、隔膜压滤废水、废酸装置回收废水、除盐水站废水、地坪冲洗废水、化验室废水、真空站排水、晶种制备排水等。

废酸装置回收废水返回净环水池回用于生产,不外排;水洗工序废水回用于尾气洗涤水,不外排;浓缩工序废水回用于漂洗工序,不外排;隔膜压滤工序废水回用于尾气洗涤水,不外排;真空站排水返回净环水池回用于生产,不外排;晶种制备排水全部回用于尾气洗涤水,不外排。其余废水经污水处理站处理达标部分回用,剩余外排园区污水处理厂进一步处理。

废水排放情况如下:

表 2-30 现有项目生产废水产生及排放情况

废水名称	废水量(m³/h)	废水(液)来源	处置措施及排放去向
酸解尾气洗涤水 及过滤渣水	24	酸解工序尾气洗涤水	
煅烧尾气洗涤水	152.41	来自煅烧工序尾气洗涤水	 送污水处理站处理达标部
过滤渣废水	1.96	沉降过滤	分回用,其余外排
滤渣废水	1.76	钛液过滤	
亚铁工序分离	4.5	VCE 结晶	
除盐水站废水	36.805	除盐水站反冲洗水	
地坪冲洗废水	3.106	各工序地坪冲洗废水	排至厂区污水站中和、压
化验室废水	0.051	来自化验室酸碱废水	滤处理达标后部分回用,
水洗废水	148.955	三洗过程	7,777,17,11
生活污水	1.06	生活污水	排至厂区污水站处理达标 后部分回用,其余外排
小计	374.61	1	排至厂区污水站

兴中钛业公司现有污水处理站一座,处理能力为400m³/h。目前厂区现有工程

和在建后包膜项目水量共约 374.61m³/h,项目产生的生产废水送污水处理站处理,采用"石灰乳+二级中和+曝气+压滤脱水"处理工艺。厂区处理达标的废水部分回用于煅烧尾气洗涤、化灰站及湿式球磨机(粉碎石灰石)循环水池补水,其余废水经管网进入园区污水处理厂(菲德勒污水处理厂)进一步处理。

生产废水处理流程见下图。

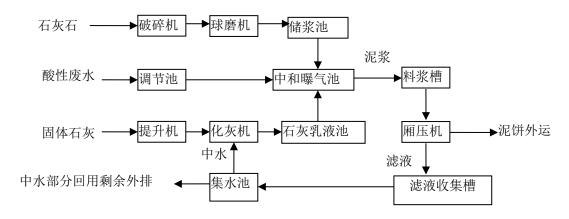


图 2-12 厂区生产废水处理站工艺流程图

本次评价收集了四川攀美环保有限公司于 2023 年 3 月 15 日~16 日对厂区总排口的监测数据,监测结果如下:

监测	点位			监测	9/4果		标准	74. VV	
点位/ 日期	名称	监测 项目	第一次	第二次	第三次	均值	限值	评价	
		色度 (倍)	4	4	4	4	50	达标	
		悬浮物(mg/L)	15	16	18	16	70	达标	
		pH(无量纲)	7.30	7.19	6.95	7.15	6~9	达标	
		化学需氧量(mg/L)	31	32	34	32	100	达标	
W1	<u></u>	总氮(mg/L)	2.13	2.07	2.10	2.10			
2023.	废水总 排口	总磷 (mg/L)	0.16	0.17	0.16	0.16	0.5	达标	
03.15	411	7,,,,	氨氮(mg/L)	1.20	1.21	1.23	1.22	15	达标
		硫化物(mg/L)	0.01L	0.01L	0.01L	0.01L	1.0	达标	
		五日生化需氧量(mg/L)	6.7	6.9	6.5	6.7	20	达标	
		总铬(mg/L)	0.03L	0.03L	0.03L	0.03L			
		总锰(mg/L)	0.29	0.27	0.32	0.29	2.0	达标	
W1 2023.	废水总	色度 (倍)	4	4	4	4	50	达标	
03.16	23.	悬浮物(mg/L)	15	17	14	15	70	达标	

表 2-31 废水监测结果

	pH(无量纲)	7.21	7.18	6.94	7.11	6~9	达标
	化学需氧量(mg/L)	29	30	31	30	100	达标
	总氮(mg/L)	2.14	2.13	2.17	2.15		
	总磷 (mg/L)	0.17	0.17	0.17	0.17	0.5	达标
	氨氮(mg/L)	1.17	1.15	1.15	1.16	15	达标
	硫化物(mg/L)	0.01L	0.01L	0.01L	0.01L	1.0	达标
	五日生化需氧量(mg/L)	6.4	6.7	7.3	6.8	20	达标
	总铬 (mg/L)	0.03L	0.03L	0.03L	0.03L		
	总锰(mg/L)	0.08	0.09	0.09	0.09	2.0	达标

由上表监测结果可知,废水中悬浮物、色度、pH、化学需氧量、总磷、硫化物、总锰、氨氮、五日生化需氧量均符合《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表 4中一级标准限值。

3、固废

现有项目固体废弃物产生及处置情况如下:

表 2-32 项目固体废物利用处置方式汇总表

序号	名称	来源	属性及代码	产生量 (t/a)	处理处置方式
1	酸解泥渣	酸解泥浆处理		21036	与装置废水一同打浆送污水
2	滤渣	控制-过滤工序	一般固废	6312	站处理, 最终进入钛石膏中
3	硫酸亚铁	钛液结晶亚铁分离	900-099-S16	180000	协议交由四川东立科技股份 有限公司等综合利用企业综
3	弧酸亚铁	废酸浓缩工序		36000	有限公司等综合利用企业综 合利用
4	石膏渣 (红石膏, 含水 50%)	生产污水处理站	一般固废 261-003-S11	490800	协议交由园区渣场堆存处置 (重庆竞发物业(集团)有限 公司攀枝花分公司)
5	废离子交换树脂	脱盐水站	一般固废 900-008-S59	2.8	返回厂家回收再生
6	废矿物油(润滑 油、机油)	设备检修	危险废物 900-214-08	1.5	危废间暂存,定期交由中节能 (攀枝花)清洁技术发展有限
7	化验废液	产品化验、在线监 测	危险废物 900-047-49	0.9	公司处置
8	生活垃圾	生活办公区	一般固废 900-099-S64	24.5	环卫清运

废酸:废酸主要来自于水洗工序,废酸浓度约 20%,产生量约 21.6 万 t/a,其中 8.25 万 t/a 直接回用于钛白粉连续酸解工序,剩余部分废酸经浓缩后回用。目前,企业配套建设了一套废酸浓缩装置将产生的废稀硫酸浓缩至一定浓度(55%),通过压滤机除铁后返回钛白连续酸解系统回用(4.85 万 t/a)。本项目建成后,浓缩废酸

量减少约 4.36 万 t/a, 现有工程需酸量外购新酸补充, 外购新酸 (98%) 量增加约 2.45 万 t/a。

4、噪声

现有项目的噪声主要来源于风扫磨、回转煅烧窑、雷蒙磨机、空压机等设备运行噪声,以及车辆运输噪声。通过采取了选用低噪声设备、加强产噪设备维护、空压机和风机等设置隔音罩、消声器,操作岗位设隔音室等措施加以控制。

本次评价收集了四川攀美环保有限公司于 2023 年 3 月 15 日~16 日对厂区噪声现状监测,监测结果如下:

11年3011日 #日	监测点	10.7000 中心		结果	长 雅阳 传	37F KA
监测日期	位编号	监侧 从化	昼间	夜间	标准限值	评价
	N1	项目地东侧厂界外 1m, 高 1.5m 处	62	52		
2022 02 15	N2	项目地南侧厂界外 1m, 高 1.5m 处	62	53	昼间: 65	达标
2023.03.15	N3	项目地西侧厂界外 1m, 高 1.5m 处	62	52	夜间: 55	心你
	N4	项目地北侧厂界外 1m, 高 1.5m 处	63	53		
	N1	项目地东侧厂界外 1m, 高 1.5m 处	64	53		
2022 02 16	N2	项目地南侧厂界外 1m, 高 1.5m 处	63	53	昼间: 65	计 标
2023.03.16	N3	项目地西侧厂界外 1m, 高 1.5m 处	62	53	夜间: 55	达标
	N4	项目地北侧厂界外 1m, 高 1.5m 处	62	52		

表 2-33 厂界环境噪声监测结果单位: dB(A)

根据上表数据,在采取了相应降噪措施后,企业厂界各监测点昼、夜间厂界环境噪声监测值能够满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)3类标准要求。

5、土壤污染防治现状

(1) 企业现有土壤污染防治措施

现有项目建设过程中采取了如下土壤污染防治措施。

- ①实施清洁生产及各类废物循环利用的具体方案,减少污染物的排放量;防止污染物的跑冒漏滴,将污染物的泄漏环境风险事故降到最低限度。
- ②工艺管线,除与阀门、仪表、设备等连接可以采用法兰外,其余采用焊接,防止泄漏。
- ③定期进行检漏监测及检修。强化各相关工程的转弯、承插、对接等处的防渗,做好隐蔽工程记录,强化防渗工程的环境管理。

- ④公司建立了地下水、土壤风险事故应急响应预案,明确风险事故状态下应采取的封闭、截留等措施。
- ⑤项目初期雨水采取设置明沟和建收集池,初期雨水经地沟收集汇入污水处理 站处理。
- ⑥对整个硫酸储罐区设置围堰(围堰高 1.5m, 有效容积 400m³),并对围堰内部进行防腐、防渗漏处理。酸罐设置液位计和高液位报警系统; 日常运行中严格执行罐体贮存量不超过贮罐容量的 80%。

(2) 土壤监测情况

本次评价收集了厂区土壤现状监测数据,各监测点位各监测因子均满足《土壤环境质量建设用地土壤污染风险管控标准(试行)》(GB36600-2018)第二类用地中筛选值标准,现有项目生产过程中厂区土壤未受到环境污染,无遗留的环境问题。

- 6、地下水污染防治措施
- 1) 现有工程地下水防护措施
- 1) 分区防渗

根据现场勘查, 原环评提出的分区防渗措施均已落实。

(1) 重点防渗区

酸性废水沟及污水处理站采取防渗措施为100mm厚C10混凝土垫层+200mm厚C20钢筋混凝土沟底(壁)+耐腐蚀地砖。

硫酸罐地坪采取防渗措施为: 100mm 厚 C10 混凝土垫层+250mm 厚 C20 混凝土+3mm 环氧玻璃钢隔离层)+耐腐蚀地砖。

生产厂房地坪采取的防渗措施为: 100mm 厚 C10 混凝土垫层+200mm 厚 C20 混凝土+3mm 环氧玻璃钢隔离层。

漂白罐、盐处理罐、煅烧车间、废酸浓缩车间、废水处理装置等区域,主要防 渗措施采用防渗混凝土+HDPE 膜(1.5mm 厚、渗透系数不高于 1.0×10⁻¹⁰cm/s)作为 防渗层。

(2) 一般防渗区

临时中转渣场搭建约 1000m² 的防雨棚, 其地坪采取措施: 防渗结构为: 素土(或粘土) 夯实+100mm 厚 C10 混凝土垫层+250mm 厚 C25 混凝土。

产品库房、除尘设施等区域,采用抗渗等级不低于1级的抗渗混凝土(渗透系

数约 1×10⁻⁷cm/s, 厚度不低于 20cm) 硬化地面。

2) 现有工程地下水监测情况

为了解现厂区防渗效果,本次环评期间收集了四川攀美环保有限公司于 2023 年 4 月对厂区地下水进行监测,监测结果表明各监测指标均能达到《地下水质量标准》(GB/T14848-2017)III 类水域标准的要求。

7、环境风险防范措施

现有项目运行至今,未发生过环境风险事故,已采取的主要风险防范措施如下:

(1) 事故水池

已按原环评要求设置有 1 个 500m³ 事故水池以及 1 个 250m³ 的初期雨水池,能满足项目区初期雨水及事故废水的收集,并在厂区废水总排口设置切断装置。

(2) 硫酸罐区风险防范措施

现有工程设有 2 个硫酸罐区,连续酸解厂房旁老硫酸罐区四周设置围堰(高 1.5m,有效容积 400m³),厂区西侧新硫酸储罐区设置围堰(围堰高 2m,有效容积 1500m³),并对围堰内部进行防腐、防渗漏处理。酸罐设置液位计和高液位报警系统;日常运行中严格执行罐体贮存量不超过贮罐容量的 80%。硫酸输送管道防腐,终端设控制阀,沿途设置警示牌;在厂区高点及贮罐区附近设置风向标。

四、原有项目污染物排放量统计

企业于 2023 年 4 月完成了全厂已建工程验收工作,根据企业 2023 年 4 月最新填报的排污许可证(证书编号: 915104007469370514001V),目前企业总量控制指标见下表。

污染物		原环评批复总量 控制指标			是否突破原有项 目核定排放量
	颗粒物	38.42	24.61	22.64	否
废气	SO_2	57.12	57.02	25.53	否
	NOx	81.22	80.78	41.82	否
座业	COD_{Cr}	180.20	/	22.20	否
废水	NH ₃ -N	27.03	/	2.45	否

表 2-34 项目总量控制指标核算 单位: t/a

注: 1、上表原环评批复总量控制指标包括企业已建项目和在建《8万吨钛白表面包膜处理及配套装置建设项目》批复总量;

^{2、}上表中排污许可核定量为企业 2023 年 4 月核发排污许可证许可排放量,未包括 2024 年 3 月 15 日取得批复的《8 万吨钛白表面包膜处理及配套装置建设项目》许可排放量;

^{3、}实际排放量为企业现有已建已验项目实际排放量,未包括在建《8万吨钛白表面包膜处

理及配套装置建设项目》排放量。

根据上表可知,现有排放量未超过排污许可量。

五、原有工程遗留环境问题及"以新带老"环保措施

根据现场调查,公司8万吨钛白表面包膜处理及配套装置建设项目正在建设,并同时对企业遗留环境问题进行整改。根据《攀枝花兴中钛业有限公司8万吨钛白表面包膜处理及配套装置建设项目环境影响报告书》,企业遗留环境问题及应完善的"以新带老"环保措施落实情况见下表。

表 2-35 原有项目遗留环境问题及"以新带老"环保措施落实情况表

序号	存在问题	整改措施
1	企业燃气锅炉氮氧化物、 回转窑煅烧烟气颗粒物及 氮氧化物排放尚不能满足 《攀枝花市"铁腕治气" 三年行动计划(2022-2024 年)》(攀办发〔2022〕 50号)治理要求。	企业目前主要在现有尾气处置系统上进行升级改造,已对煅烧回转窑燃烧系统进行改造,主要采取更换低 氮燃烧器降低氮氧化物排放浓度,对原有的旋风除尘 及电除雾进行更换降低颗粒物排放浓度,在现有脱硫 设备上增加多级碱液喷淋降低二氧化硫排放浓度,并 将进一步优化颗粒物、氮氧化物治理措施,提高处理 效果,确保满足《攀枝花市"铁腕治气"三年行动计划》要求(二氧化硫、氮氧化物、颗粒物折算排放浓度不高于 150、100、50mg/m³)

综上,目前企业正按相关要求对遗留环境问题进行整改,整改完成后企业遗留 环境问题可得到有效治理。

三、区域环境质量现状、环境保护目标及评价标准

1、大气环境

(1) 基本污染物环境质量现状及达标区判定

根据《攀枝花市 2023 年度环境质量简报》,项目所在区域 2023 年基本污染物环境质量现状评价见表 3-1。

表 3-1 区域空气质量达标情况表

监测站 点名称	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
	SO_2	年平均质量浓度	13	60	21.7	达标
	NO_2	年平均质量浓度	18	40	45.0	达标
仁和区空	PM ₁₀	年平均质量浓度	40	70	57.1	达标
气监测 点位	PM _{2.5}	年平均质量浓度	26	35	74.3	达标
/// I	CO	第95百分位数日平均质量浓度	1900	4000	47.5	达标
	O ₃	第90百分位数日最大8h 平均质量浓度	139	160	86.9	达标

根据上表可知,2023年攀枝花市仁和区6项基本污染物年均浓度均满足《环境空气质量标准》(GB3095-2012)二级标准浓度限值要求,因此,项目所在区域(仁和区)属于环境空气质量达标。

(2) 其他污染物环境质量现状评价

根据《建设项目环境影响报告表编制技术指南(污染影响类)(试行)》要求,结合项目区周边实际情况,本次环评引用 2023 年 6 月攀枝花安宁钛材科技有限公司《年产六万吨能源级钛(合金)材料全产业链项目》1#监测点对区域 TSP、硫酸雾现状补充监测数据作为评价依据。

本项目评价引用大气环境质量现状监测资料在最近3年以内,符合《建设项目环境影响报告表编制技术指南(污染影响类)(试行)》规定引用时限要求,引用监测资料监测点与项目距离在5km范围内,且监测至今项目所在区域无大型污染源建成,所引用监测资料基本能够表征项目区环境空气质量现状。

根据引用监测资料,监测点位硫酸雾能达到《环境影响评价技术导则 大气环境》 (HJ2.2-2018)附录 D相关标准要求,TSP能达到《环境空气质量标准》(GB3095-2012) 相关标准要求,项目所在地环境空气质量现状良好。

2、地表水环境

根据攀枝花市生态环境局公布的《攀枝花市 2023 年度环境质量简报》: 2023 年,攀枝花市金沙江监测断面中,龙洞、倮果断面水质类别为 I 类;金江、大湾子断面水质类别为 II 类。因此,项目所在区域地表水水质均达标。

3、声环境

根据《建设项目环境影响报告表编制技术指南(污染影响类)(试行)》:"厂界外周边 50m 范围内存在声环境保护目标的建设项目,应监测保护目标声环境质量现状并评价达标情况"。

根据调查,本项目周边 50m 范围内无声环境保护目标。因此,本环评不开展声环境质量现状调查。

4、地下水环境质量

根据《建设项目环境影响报告表编制技术指南(污染影响类)(试行)》要求,原则上可不开展地下水监测。本次评价项目搜集了厂区内地下水监测井现状监测数据留存背景值依据。引用数据在3年时限内,引用点位均在本次调查评价范围内,因此引用数据有效。

通过评价结果可知,现有厂区内监测井各监测指标均满足《地下水质量标准》 (GB/T14848-2017) III 类标准限值。

5、土壤环境现状质量

根据《建设项目环境影响报告表编制技术指南(污染影响类)(试行)》要求,原则上可不开展土壤监测。为了解评价范围土壤环境本底情况,本次评价收集了四川锡水金山环保科技有限公司 2021 年 10 月、四川省坤泰环境检测有限公司 2022 年 4 月、四川众兴诚检测科技有限公司于 2023 年 10 月对现有厂区内土壤监测资料。

根据监测资料,各监测点位污染因子监测值满足《土壤环境质量建设用地土壤污染风险管控标准(试行)》(GB36600-2018)、《四川省建设用地土壤污染风险管控标准》(GB51/2978-2023)相关限值要求。

6、生态环境

本项目位于攀枝花钒钛高新技术产业开发区,在兴中钛业现有厂区内扩建,占 地为工业用地,不新增用地,无生态环境保护目标,无需进行生态现状调查。

环境保

护

项目外环境关系:

(1) 水文水系

目标

项目区东面 1400m 为金沙江,水流由北向南流过。

(2) 外环境关系

本项目在企业现有厂区内建设,本项目不新增用地。本项目外环境关系如下:

表 3-16 项目主要外环境关系表

序号	方位	距离(m)	名称	规模	相对厂区高差(m)
1	大石	240	菲德勒园区污水处理厂	1 个	-90
2	东面	525	绿业墙材	1 个	-95
3		125	渝泰工贸	1 个	-55
4	大士帝	440	环丰工贸	1条	-45
5	东南面	350	博旭工贸	1 个	-30
6		280	霖玺工贸	1 个	-20
7	南面	200	长欣工贸	1 个	-15
8		225	天宝工贸	1 个	-5
9		320	浚豪工贸	1 个	+3
10	西南面	430	长桥工贸	1 个	+15
11		550	盛亿鑫工贸	1个	+17
12	西面	675	得亿工贸	1个	+10
13	西北面	450	德铭化工	1个	+10
14	北面	190	恒通钛业	1 个	+35
15	左北帝	335	东立化工	1 个	+5
16	东北面	325	大互通污水处理站	1个	-55

项目环境保护目标:

1、大气环境

根据调查,项目周边 500m 范围内无环境空气敏感目标分布。

2、地表水环境保护目标

项目地表水环境保护目标见下表。

表 3-17 地表水环境保护目标

序号	保护目标	性质	数量	相对项目	厂区位置	保护级别
 12.2		上 上 	方位 距离		MJ/ 级别	
1	金沙江	河流	1条	东面	1400	地表水: (GB3838-2002) III类水域

3、声环境

根据调查,项目场界外 50m 范围内不存在农户等声环境保护目标。

4、地下水环境

项目厂界外 500m 范围内无地下水集中式饮用水水源和热水、矿泉水、温泉等特

殊地下水水资源。

5、土壤环境

项目位于攀枝花钒钛高新技术产业开发区内,周边主要为工业企业,东北面 150~320m 范围内分布有少量果园耕地(位于园区内,主要种植芒果等经济作物)。

6、生态环境

本项目位于攀枝花钒钛高新技术产业开发区内,不涉及生态环境保护目标。

1、废气

项目施工期扬尘执行《四川省施工场地扬尘排放标准》(DB51/2682-2020)。 项目运营期废气执行《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)标准限值。

阶段	执行标准	污染物	标准限值			
施工期	《四川省施工场地 扬尘排放标准》	颗粒物	拆除工程/土 回填	方开挖/土方 阶段	900μg/m ³	
	(DB51/2682-2020)		其他工	$350\mu g/m^3$		
			有组织	排放浓度	120mg/m ³	
	《大气污染物综合	颗粒物		排放速率	3.5kg/h	
运营期			无组织	厂界 1.0mg/m³		
超昌期	排放标准》 (GB16297-1996)		有组织	排放浓度	45mg/m ³	
		硫酸雾	月 组织	排放速率	1.5kg/h	
			无组织	厂界 1.2mg/m³		

2、噪声

施工期噪声执行《建筑施工场界环境噪声排放标准》(GB12523-2011)中相应标准;运营期噪声执行《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)3类标准。

表 3-19 环境噪声排放标准

类别	单位	昼间	夜间	备注	
3 类	dB (A)	65	55	GB12348-2008	
/	dB (A)	70	55	GB12523-2011	

3、废水

项目碱性滤液等生产废水排入现有污水处理站处理后部分循环利用,剩余部分排入园区污水处理厂,外排废水执行《污水综合排放标准》(GB8978-1996)中一级标准和《污水排入城镇下水道水质标准》(GB/T31962-2015)表1中A级标准要求,

详见下表。

表 3-20 项目废水排放标准单位: mg/L

排放标准	pН	COD_{Cr}	BOD ₅	SS	NH ₃ -N	硫酸盐	锰
《污水综合排放标准》 GB8979-1996)一级标准、 《污水排入城镇下水道水质 标准》(GB/T31962-2015)	6~9	≤100	≤20	≤70	≤15	400	2.0

4、固体废物

一般工业固废执行《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》 (GB18599-2020),危险废物执行《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023) 相应标准。

根据工程分析,本项目不涉及国家大气总量控制污染物排放;本项目水污染总量指标为 COD3.35t/a、NH₃-N0.33t/a,总量指标由攀枝花市生态环境局确认。

本项目建成后全厂总量指标变化情况见下表。

表 3-21 全厂总量指标变化情况表 单位: t/a

分类	污染物	现有工程 批复总量	在建工程 批复总量	本项目 排放量	本项目建成后 全厂总量	增减量
废气	SO_2	57.02	0.10	0	57.12	0
) <u>A</u>	NOx	80.78	0.44	0	81.22	0
废水	COD	152.28	27.92	6.70	186.90	+6.70
(厂区总排口)	NH ₃ -N	22.84	4.19	1.0	28.03	+1.0
废水	COD	76.15	13.96	3.35	93.46	+3.35
(园区污水处理 厂排口)	NH ₃ -N	7.62	1.40	0.33	9.35	+0.33

总量控制指标

四、主要环境影响和保护措施

1、废气治理措施

(1) 施工扬尘

根据《攀枝花市大气污染防治行动计划实施细则》([2014]48号)、《攀枝花市扬尘污染防治办法》中相关要求,建设工程施工现场必须全封闭设置围挡墙,严禁敞开式作业,施工现场道路、作业区、生活区必须进行地面硬化;制定、完善和严格执行建设施工管理制度,全面推行现场标准化管理;加强建设工地监督检查,督促责任单位落实降尘、压尘和抑尘措施。

本项目施工扬尘主要来自施工期钢渣原料仓、厂房和设备基础等建设扬尘。

为防止和减少施工期间扬尘的污染,施工单位应严格、规范管理制度和措施, 纳入本单位环保管理程序。按照国家有关建筑施工的有关规定,建议采取如下措施:

- ①对于裸露地表产生的无组织粉尘主要采取湿法作业(采用喷水软管喷水控尘)的措施,减少粉尘的排放量。环评要求禁止在四级及以上风力天气情况时进行土方开挖作业,并做好裸露地表遮掩工作,对裸露地表铺设抑尘网;要求施工单位文明施工,安排专人定时对地面洒水。
- ②环评要求对于运输砂、石、水泥、垃圾的车辆坚持文明装卸,装载高度应低于车厢上沿,不得超高超载,同时实行封闭运输,以免车辆颠簸撒漏。防止对运输沿线地面的污染,运输时选择对周围环境影响较小的运输路线。施工车辆及运输车辆在驶出施工区之前,需作清泥除尘处理。
- ③该项目土建工程量较小,混凝土购买商品混凝土,现场搅拌的水泥砂浆量较小。环评要求对现场的水泥砂浆搅拌设施用彩钢瓦对其三面及顶部进行遮挡;项目使用袋装的水泥、石灰粉等建筑材料,将其堆放于水泥砂浆搅拌设施处封闭的场地内,并在其中进行拆袋。

本项目施工扬尘排放严格按照《四川省施工场地扬尘排放标准》(DB51/2682-2020)中相关要求落实,总悬浮颗粒物的排放限值为350μg/m³。

(2) 交通运输扬尘

对于项目区内的运输道路,环评要求每天定期进行洒水清扫,每天 6 次,洒水量不低于 1L/m²·次。

根据中共攀枝花市委办公室和攀枝花市人民政府办公室于2019年10月22日发布的《关于进一步加强货车治脏工作的通知》,交通运输扬尘控尘措施还应严格落实以下几点:

- a.对车辆进行有效密闭,避免"抛、冒、滴、漏";
- b.驶出项目区口设置车辆冲洗区,对驶离项目区的运输车辆轮胎及车身进行冲洗,车身外部、车轮、底盘处目视不得粘有污物和泥土,严禁带泥出项目区;
- c.设置冲洗提示牌,建立车辆冲洗台账,安装厂区出入口监控设施,在出口安排人员监督货车冲洗干净后才准出项目区;
- d.控制车速,严禁超载。货运车辆必须做到尾气达标排放,不得排放黑烟或其 他明显可视污染物。

(3) 施工机械燃油尾气和汽车尾气

施工期间,使用机动车运送原材料、设备和机械设备的运转,均会排放一定量的 CO、NOx 等。其特点是排放量小,且属间断性无组织排放。环评建议选用达到环保要求的设备,该项目场地较为开阔,通过大气湍流作用自然稀释后,施工机械废气在场界的贡献值可控制在较低水平。

2、废水治理措施

(1) 施工废水

施工废水主要为泥浆废水,来自混凝土基础浇筑和进出车辆车轮冲洗水,主要污染因子为 SS。环评要求在工地低矮方向设置 1 个沉淀池(5m³,砖混结构),施工废水经沉淀池收集、沉淀后用于道路控尘洒水。

(2) 施工人员生活污水

本项目施工人员以 20 人计,均不在工地食宿,用水量按 50L/人·d 计算,则用水量为 1.0t/d,产污系数 0.8,生活污水产生量为 0.8t/d。生活污水依托厂区现有污水处理站处理后部分循环利用,剩余部分排入园区污水处理厂。

3、噪声治理措施

施工期间的噪声主要来自施工机械和运输车辆,应该分别采取相应的控制措施,防止噪声影响周围环境和人们的正常生活。

施工噪声具有阶段性、临时性和不固定性,不同的阶段会使用不同的机械设备,使施工现场产生具有强度较高、无规则、不连续等特点的噪声。其强度与施工机械

的功率、工作状态等因素都有关。

环评要求项目在施工的过程中应当严格执行施工方案中文明施工所提出的措施,以减小对附近声环境的影响,主要包括以下方面:

- ①合理安排施工计划和施工机械设备组合以及施工时间,禁止在中午(12:00-14:00)、夜间(22:00-6:00)和中、高考期间施工,避免在同一时间集中使用大量的动力机械设备。严格执行《建筑施工场界环境噪声排放标准》(GB12523-2011)的要求,在施工过程中,尽量减少运行动力机械设备的数量,尽量避免使用大型器械作业,尽可能使动力机械设备比较均匀地使用;
 - ②施工进行合理布局。高噪声设备尽量远离敏感点边界布置;
- ③科学安排施工现场运输车辆作业时间,设法压缩汽车数量及行车频率,运输时在施工场地严禁鸣笛,禁止夜间进行建筑垃圾出场、大中建材进场的运输作业;
- ④施工单位应选用符合国家有关标准的施工机具和运输车辆,加强机械设备的维护和保养,使其能在正常状态下运转,防止由于机械设备的"带病"工作而提高噪声声级。

环评要求施工期禁止夜间施工,尽量减小施工期对周围敏感目标的影响。对于运输车辆应加强管理,严禁在运输途中鸣笛,禁止夜间运输,尽量减少对沿途敏感目标的影响。施工期噪声随着施工结束而消失。采取上述措施后,施工噪声经距离衰减后即可满足《建筑施工场界环境噪声排放标准》(GB12523-2011)标准要求。

4、固废治理措施

(1) 建筑垃圾

项目施工期建筑垃圾为施工过程中产生的建筑垃圾。类比相关资料,项目建筑垃圾产生量约 2t。

项目产生的建筑垃圾应考虑其废料的回收利用,对钢筋、钢板、木材等下角料可分类回收;不能回收的建筑垃圾,如混凝土废料、含砖、石、砂的杂土等由施工方及时清运至建筑垃圾场统一堆放。

(2) 设备安装、材料切割过程中产生的边角废料

类比相关资料,设备安装、材料切割过程会产生废边角料,其产生量约 0.2t。 废边角料尽量综合利用,不能利用的经统一收集后,出售给废品收购站。

(3) 施工人员生活垃圾

施工人员生活垃圾产生量按 0.35kg/人·d 计, 施工期劳动定员 20 人,	则生活垃
₩	内衬专用
垃圾袋)收集后,送附近垃圾收集点由环卫部门统一清运处置。	

本项目在现有厂区内扩建,不改变现有工程生产设施及工艺。因此,本次评价仅分析本项目运营期污染物排放及治理措施。

1、废气

1.1 废气产污环节名称、污染控制项目、排放形式及污染防治设施

项目运营期废气产排污节点、污染物及污染治理设施信息如下表。

表 4-1 项目废气产排污节点、污染物及污染治理设施信息表

	本批定	污染物	污染物	污染物	排放	治理设施	î	污染物排	污染物	污染物排	排放口		
污染源	产排污 环节	种类	产生浓 度 mg/m³	产生量 t/a	形式	工艺及 去除率	是否为可 行技术	放浓度 mg/m³	排放 速率 kg/h	放量 t/a	编号	排放标准	
	含钒钢	颗粒物		6.13	无组织	钢渣原料仓除进 出口外,四周及顶	是		0.081	0.64		《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996	
钢渣原 料仓	查卸料、 堆存、 给料	铬及其 化合物	1	32.80kg/a	无组织	部采用彩钢结构 封闭,喷淋降尘, 控制效率 74%,再 经厂房内自然沉 降,沉降效率 60%	是	-	0.043g/h	3.42kg/a		/	
废酸高 位槽、 酸浸罐	废酸暂存、酸浸	硫酸雾	357	14.36	有组织	废酸高位槽、酸浸罐密闭,并在罐体顶部设置集气设施,将硫酸雾收集后经1套碱液喷淋塔(风量7000m³/h,去除效率90%)处理后经15m排气筒排放	是	26	0.182	1.44	DA016	《大气污染物综合排放 标准》(GB16297-1996)	
厂区 道路	道路运输	运输 扬尘	/	0.51	无组织	路面硬化,定期清 扫、洒水增湿、运 输车辆进出场冲 洗	是	/	0.019	0.15	/		

备注: 本项目排放口编号在厂区现有工程排放口基础上编号。

表 4-2 项目大气排放口基本情况表

序号	排放口 编号	名称	类型	排气筒底部 中心坐标(°)		排气筒 底部海 拔高度	排气筒 高度	排气筒 内径	烟气流量	烟气温度	年排放 小时数	排放 工况	污染物 名称	排放 速率 kg/h
				东经	北纬	m	m	m	Nm ³ /h	\mathbb{C}	h			
1	DA016	碱液喷淋塔 排放口	一般 排放口	101.850877	26.482563	1110	15	0.4	7000	25	7920	正常	硫酸雾	0.182

1.2 污染源源强核算过程及达标情况分析

根据工程分析,项目废气主要有钢渣原料仓钢渣卸料、暂存及上料过程产生的粉尘和废酸高位槽、酸浸过程产生的硫酸雾。

(1) 含钒钢渣原料仓粉尘

①产生情况

项目含钒钢渣原料仓粉尘主要产生于钢渣卸料、堆存以及上料等过程。项目扬尘产生情况如下:

A、原料装卸粉尘

项目钢渣原料仓卸料扬尘产生量参照原交通部水运研究所和原武汉水运工程学院提出的机械落差起尘经验公式计算:

$$Q = 0.03U^{1.6}H^{1.23}e^{-0.28w}.G$$
 (公式①)

式中: Q—物料机械落差起尘量, kg;

H—物料落差, m;

U—地面平均风速, m/s, 攀枝花地区的风速与风频见表 4-3:

W—物料含水,%;

G—物料量,t。

攀枝花市地面全年风速等级频率见表 4-3。

表 4-3 攀枝花市地面全年风速等级频率表

风速(m/s)	<0.5 0.5≤u<2		2≤u<3	3≤u<4	≥4
频率 (%)	18	64.3	15.6	1.0	1.1

本项目钢渣经自卸汽车卸料至钢渣原料仓,年卸料量为5万吨,钢渣含水率约1%,平均卸料高度按1.2m计算。经计算,在不采取任何控尘措施的情况下,钢渣卸料扬尘产生量为2.54t/a。

B、原料堆存粉尘

本项目钢渣堆存过程扬尘产生量参照清华大学在霍州电厂现场试验的模式计算:

Q =
$$11.7V^{2.45} \cdot S^{0.345} \cdot e^{-0.5w}$$
 (公式②)

式中: Q一起尘强度, mg/s;

V一风速, m/s, 攀枝花地区的风速与风频见表 4-3;

S一表面积, m²;

W一含水率,%。

本项目钢渣原料仓面积为 120m²,钢渣含水率为 1%,则在不采取喷雾控尘措施的情况下,钢渣堆存过程扬尘产生量为 3.31t/a。

C、原料给料粉尘

本项目钢渣采用电磁振动给料机将原料定量给入球磨机上料皮带机,给料过程粉尘参照公式①进行计算,项目年给料量为5万吨,卸料时原料含水率为1%,平均卸料高度为0.2m。经计算,在不采取任何控尘措施的情况下,给料过程扬尘产生量为0.28t/a。

综上,本项目钢渣原料仓扬尘产生量为 6.13t/a(0.774kg/h)。

②收集、治理措施

项目钢渣原料仓除进出口外,四周及顶部采用彩钢结构封闭,减少钢渣卸料及堆存起尘,并在钢渣原料仓顶部设置 12 个雾化喷嘴、振动给料机处设置 2 个雾化喷嘴(共 14 个)进行喷雾降尘。

参照《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册》固体物料堆存颗粒物产排污核算系数手册,项目钢渣原料仓洒水控尘效率取 74%。钢渣原料仓粉尘在厂房内进一步沉降,厂房控尘效率取 60%。

③排放情况

经计算,在采取以上措施后,项目钢渣原料仓扬尘排放量为 0.64t/a (0.081kg/h)。 钢渣原料仓扬尘产排情况具体见下表。

	污染物	产生情况				排放情况			
污染源		产生 浓度 mg/m³	产生 速率 kg/h	产生量 t/a	治理措施	排放 浓度 mg/m³	排放 速率 kg/h	排放量 t/a	
钢渣 原料仓	颗粒物	/	0.774	6.13	原料仓四周及顶部 封闭(进出口除 外),原料仓顶部 及给料机设置雾化 喷嘴降尘		0.081	0.64	

表 4-4 项目钢渣原料仓粉尘产生及排放情况表

根据项目含钒钢渣金属成分分析结果,项目原料中含有微量重金属,其中主要为铬(含量为 0.535%),其余铅、镉、汞、砷等含量极少(含量均在 0.001%以下),因此本次评价仅计算铬及其化合物含量。经计算,项目钢渣原料仓重金属产生及排

放情况见下表。

表 4-5 项目钢渣原料仓重金属产生及排放情况表

	污染源	污染物	产生情况				排放情况			
			产生 浓度 mg/m³	产生 速率 g/h	产生量 kg/a	治理措施	排放 浓度 mg/m³	排放 速率 g/h	排放量 kg/a	
	钢渣 原料仓	铬及其 化合物	/	4.15	32.80	原料仓四周及顶部 封闭(进出口除 外),原料仓顶部 及给料机设置雾化 喷嘴降尘	/	0.043	3.42	

综上,项目钢渣原料仓粉尘在采用上述措施处理后满足《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)排放限值要求。

(2) 硫酸雾

项目使用钛白废酸浸取含钒钢渣生产高钒渣,浸取、过滤和制浆等工段涉及钛白废酸及酸性滤液使用将可能产生硫酸雾。

本项目所使用废酸初始浓度约为 20%,依托厂区现有储罐暂存及废酸结晶过滤装置去除硫酸亚铁后进入本项目废酸高位槽 (50m³, 钢结构)备用。根据工程分析,项目酸浸工序浸出终点 pH 控制在 3~4,则酸浸后酸性滤液中硫酸浓度已低于 0.005%,故后续过滤和制浆等工段酸性滤液中硫酸含量均很低。根据《硫酸工艺设计手册物化数据篇》第四节蒸气压篇中表 7"在各种温度下硫酸和水的蒸汽分压"可知,低于 20%的硫酸,硫酸蒸汽分压低于 1.33×10⁻¹⁵kPa,水蒸气分压高于 2.78kPa,即浓度低于 20%的稀硫酸很难挥发,在此低浓度下硫酸溶液挥发物中主要为水蒸气,故本次评价不考虑压滤、制浆等过程挥发硫酸雾。本项目硫酸雾主要产生于废酸高位槽和浸取罐,其产生及治理情况如下。

①产生情况

本项目硫酸雾产生量参照《环境统计手册》酸液蒸发量计算公式进行计算。具体如下:

Gz=M(0.000352+0.000786V)PF (公式③)

式中:

Gz-----液体的蒸发量, kg/h;

M-----液体的相对分子量, g/mol, 取 98;

槽和酸浸罐均为密闭罐体,液体表面空气流速保守按 0.2m/s 计算;

P-----相应于液体温度下的空气中的蒸汽分压力, mmHg;

F-----液体蒸发面表面积, m²。

根据项目设计,本项目共设置 1 个废酸高位槽(ϕ 4000×4000),4 个酸浸罐(ϕ 5000×5500),则废酸高位槽蒸发面积为 12.56m^2 ,酸浸罐蒸发面积共计为 78.5m^2 。

本项目废酸高位槽为常温(本次评价按 25°C计算),项目酸浸过程不加热,但废酸与含钒钢渣反应过程可能会产热,项目酸浸温度控制为 \leq 60°C(本次评价保守按 60°C计算)。根据《硫酸工艺设计手册物化数据篇》、《化工物性算图手册》(刘光启等,2002),25%硫酸在 25°C和 60°C时硫酸蒸汽分压分别约为 1.88mmHg、2.25mmHg。根据公式③计算得到硫酸溶液的蒸发量,再根据硫酸溶液中硫酸的比例计算出硫酸雾的产生量。

项目产生的硫酸雾见下表。

硫酸溶液 蒸汽分压力计算参数 硫酸雾 F 蒸发量 污染源 M 浓度 温度 蒸汽分压P 产生速率一产生量 (m/s) (m^2) Gz (%)(°C) (mmHg) (kg/h) (t/a)(kg/h)废酸高位槽 98 0.2 25 1 88 12.56 1.18 0.30 2.38 25 酸浸罐 98 60 0.2 25 2.25 78.5 8.81 2.20 11.98 合计 9 99 2.50 14.36

表 4-6 项目硫酸雾蒸发量计算表

备注:废酸高位槽年工作时间按7920h 计算;项目酸浸工序酸浸反应时间为1.5h/批次,反应完成后进、出料时间分别约为1.25h/批次,因酸浸控制 pH 终点为3~4,反应完成后物料中硫酸浓度已经极低(<0.005%)很难挥发,评价不再考虑酸浸完成物料挥发产生硫酸雾,则酸浸罐工作时间按5445h 计算。

②收集、治理措施

本项目拟采取废酸高位槽、酸浸罐密闭设置,并在罐体顶部设置废气收集管道,收集效率为100%;两工序产生的酸雾经统一收集后进入碱液喷淋塔进行处理,碱液喷淋塔采用10%的氢氧化钠溶液对酸雾进行中和处理后经15m高排气筒(DA001)排放,碱液喷淋塔废水经收集管道收集后进入厂区现有综合污水处理站处理。

根据《三废处理工程技术手册(废气卷)》,碱液喷淋对于硫酸雾的吸收效率 约在 93~97%之间,并参考《污染源源强核算技术指南 电镀》(HJ984-2018)附录 F 可知,酸碱废气中硫酸雾采用 10%氢氧化钠或碳酸钠溶液中和硫酸废气,处理效 率大于等于 90%,本次评价去除效率保守按 90%进行计算。

③排放情况

根据计算,项目生产过程中硫酸雾产排情况如下所示。

表 4-7 项目硫酸雾产排情况表

		产生	情况					排放	.情况		
产生 位置	风量 m³/h	产生 浓度 mg/m³	产生速 率 kg/h		处理措 施	<u></u>	风量 m³/h	排放浓度 mg/m³	排放 速率 kg/h	排放量 t/a	排放 方式
废酸高 位槽	1000	300	0.30	2.38	密闭管 道+碱液	90%	7000	26	0.182	1.44	有组织
酸浸	6000	366.7	2.20	11.98	喷淋塔)						DA001
合计	7000	357	2.50	14.36	/	/	7000	26	0.182	1.44	/

由上表可知:项目废酸高位槽、酸浸罐过程产生的硫酸雾经碱液喷淋塔处理后经 15m 排气筒(DA001)排放满足《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)排放限值要求(硫酸雾最高允许排放浓度≤45mg/m³,排放速率≤1.5kg/h)。

(3) 运输扬尘

①产生情况

项目原料及产品均由汽车运输,车辆在厂区内行驶过程中会产生少量无组织排放的粉尘,车辆行驶产生的扬尘,与道路状况、路面清洁程度有关。本项目厂区内运输过程扬尘产生量按照以下经验公式估算:

$$Q_{y} = 0.123 \times \frac{V}{5} \times \left(\frac{M}{6.8}\right)^{0.85} \times \left(\frac{P}{0.5}\right)^{0.72}$$
$$Q_{t} = Q_{y} \times L \times \left(\frac{Q}{M}\right)$$

式中: Qy——交通运输起尘量, kg/km·辆;

Qt——运输途中起尘量, kg/a;

V——车辆行驶速度, km/h; 空车 20km/h, 载重后 10km/h;

P——路面状况,以每平方米路面灰尘覆盖率表示,kg/m²;

M——车辆载重, t/辆。运输车空车自重 10t, 载重后总重 40t;

L——运输距离, km;

Q----运输量, t/a。

本项目年运输原料及产品等共约 13.48 万 t/a。项目区内平均运输距离约 200m,清扫、洒水前路面灰尘覆盖率考虑为 0.1kg/m²,考虑汽车往返。经计算,未采取清扫

洒水等控尘措施时,运输扬尘产生量为 0.51t/a(0.064kg/h)。

②治理措施

为了减少对周边大气环境的影响,项目运输应采取以下措施:

加强原料的运输及装卸管理,为减少运输扬尘,车辆出厂清洗轮胎,原料和产品运输加盖篷布,汽车在厂区内行驶速度应小于 10km/h;运输物料的汽车不应超载或物料装填过满,厂区内主要运输道路应经常洒水,清扫路面,最大幅度减少物料运输产生的扬尘。

③排放情况

采取以上措施后,可减少道路扬尘 70%左右,运输粉尘无组织排放量为 0.15t/a (0.019kg/h)。

1.3 非正常排放

非正常排放包括设备检修、污染物排放控制措施达不到应有效率、工艺设备运转异常等。本项目非正常排放主要为碱液喷淋塔故障导致硫酸雾处理效果达不到设计要求,本次评价考虑非正常排放情况为喷淋泵损坏,硫酸雾去除效率按0考虑。项目非正常排放情况见下表。

4-8	非正常排放参数表
4-8	3E1-1字班放参数表
1 0	TETTTTTM

非正常排放源	非正常排放 原因	污染物	非正常排 放速率 (kg/h)	单次持 续时间 (h)	发生频次 (次/年)	非正常排放 控制措施
碱液喷淋塔	喷淋泵损坏	硫酸雾	2.50	1.5	1	定期检查设备工作情况,发现隐患及时排除。设置备用喷淋泵,一用一备,发现损坏立即启用备用泵

1.4 自行监测要求

项目建成投入运营后,必须按照相关要求对企业排污状况进行环境监测,以确定是否达到相应的排放标准。根据项目所在区域的环境状况和工程特点,参照《排污单位自行监测技术指南 总则》,本项目运营期有组织废气监测计划见下表。

表 4-9 项目运营期废气环境监测计划

类型	排放口编号/监测点位	监测指标	监测频次	执行排放标准
有组织 废气	DA001/碱液喷淋塔排气筒	硫酸雾	1次/年	《大气污染物综合排放 标准》(GB16297-1996)

本项目在兴中钛业现有厂区内建设,与本项目有关的大气污染物为颗粒物、硫

酸雾,现有工程排污许可自行监测指标包含本项目涉及污染物,因此项目环境空气质量和厂界无组织废气监测计划按现有工程监测计划执行。根据《排污单位自行监测技术指南 涂料油墨制造》(HJ1087-2020)、《攀枝花兴中钛业有限公司 8 万吨钛白表面包膜处理及配套装置建设项目环境影响报告书》及现有工程排污许可自行监测计划,现有工程环境空气质量和厂界无组织废气监测计划见下表。

表 4-10 现有工程环境空气质量和无组织废气监测计划

类型	排放口编号/监测 点位	监测指标	监测频次	执行排放标准
环境空气	兴中钛业厂区内	颗粒物、二 氧化硫、氮 氧化物、硫 酸雾、VOCs	1次/年	《环境空气质量标准》 (GB3095-2012)二级标准、 《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ2.2-2018) 附录 D 相关标准
无组织废气	4个(东面、南面、 西面、北面厂界)	颗粒物、硫 酸雾	1次/半年	《大气污染物综合排放标 准》(GB16297-1996)

1.5 大气环境影响分析

项目位于攀枝花钒钛高新技术产业开发区,属于达标区。项目位于工业园区内,项目厂界周边 500m 范围内主要为工业企业及少量待建规划工业用地,无自然保护区、风景名胜区、居住区、文化区和农村地区中人群较集中的区域等环境空气敏感点。

项目钢渣原料仓粉尘通过除进出口外,四周及顶部密闭,并设置喷淋系统控尘, 采取上述措施后项目钢渣原料仓粉尘排放量很小,再经厂房沉降后对外界影响轻微, 道路运输扬尘经洒水清扫、冲洗车辆等措施后排放量很小,对环境影响轻微;项目 废酸高位槽、酸浸罐硫酸雾经收集后由碱液喷淋塔处理后经 15m 高排气筒排放,项 目废气均能做到达标放,不会对周围大气环境造成明显影响。

综上,在落实以上措施后,项目运营期对大气环境的影响轻微。

运营期环境影响和保护措施

2、废水

2.1 废水产污环节名称、污染控制项目、排放形式及污染防治设施

表 4-11 项目废水产排污节点、污染物及污染治理设施信息表

		污染 污染 治理设施			污染物										
产排污环节	类 别	污染物 种类	物产 生浓 度 mg/L	物产 生量 t/a	处理 能力 m³/d	治理工艺	並 数 率% 打		排放 浓度 mg/m³	汚染物 排放量 t/a	排放 方式	排放 规律	排放去向	排放口编号	排放标准
项目区	初期雨水	SS 等	/	-1	/	依托厂区已有初 期雨水池收集后 排入厂区污水处 理站处理	/	是	/		间接 排放	间断 排 放, 排放			
磨后渣浆压滤	1	pH、SS、 COD、 NH ₃ -N、 V、Mn、 硫酸盐	/	66317		依托厂区现有污 水处理站处理后 部公厂内無环利						期流不定无规	钒高区业水太新工污集	DW001	《污水综合排放 标准》 (GB8978-1996) 一级标准
碱液 喷淋塔	喷淋 废水	pH、硫酸盐		660	9600	部分厂内循环利 用,剩余部分排 入园区污水处理	/	是	/	66977	间接 排放	律, 但不	中处理厂		一级 你 在
职工 生活	生活污水	SS、 COD _{Cr} NH ₃ -N、 BOD ₅	/			广						属于 冲击 型排 放			
运输车辆冲洗	车辆 冲洗 废水	SS	/	369.6	/	依托现有车辆冲 洗废水沉淀池沉 淀处理后回用	/	是	/	0	不排放	/	/	/	/

备注:本项目劳动定员均由厂区现有员工调剂,全厂不新增人员,故本次评价不再重复计算生活污水污染物排放量。

表 4-12 项目废水排放口基本情况表

序	排放口	排放口地理	坐标 (a)	废水排	排放	排放	间歇排			受纳污	k处理厂信息
号	编号	经度	纬度	放量/ (万 t/a)	去向	规律	放时段	名称 (b)	污染物种 类	国家或	地方污染物排放标准浓度限值/ (mg/L)
									рН	6~9	
									SS	≤10	
									TN	≤15	
	B		TP	≤0.5							
					钒钛高			钒钛高	COD	≤50	
		6 6077			,	新区工 业污水	BOD ₅	≤10	《城镇污水处理厂污染物排 放标准》(GB18918-2002)表		
		101.848900	20.461290	0.0977		1	,	集中处	NH ₃ -N		
					理厂	不属于 冲击型		理厂	氟化物	≤10	
						排放			氰化物	≤0.5	
									硫化物	≤1.0	
									挥发酚	≤0.5	
									石油类	≤1.0	

a 对于排至厂外公共综合污水处理站的排放口,指废水排出厂界处经纬度坐标。

b 指厂外城镇或工业污水集中处理设施名称,如 XXX 生活污水处理厂、XXX 化工园区污水处理厂等。

2.2 水污染物源强核算及达标情况

(1) 碱性滤液

根据工程分析和项目水平衡,本项目磨后渣浆压滤产生剩余碱性滤液为200.96m³/d(8.37m³/h),主要污染物为pH、SS、铁、锰等。

根据兴中钛业废酸浸取钢渣试验检测数据,并参考《攀枝花市绿建节能材料有限公司钛白废酸 20 万吨/年及含钒固体废弃物综合利用项目》中钛白废酸与含钒钢渣球磨、磁选过程压滤废水水质检测结果。攀枝花市绿建节能材料有限公司钛白废酸 20 万吨/年及含钒固体废弃物综合利用项目在球磨、磁选工段加入 20%钛白废酸,控制 pH 为 4,利用 20%钛白废酸与含钒钢渣反应,该项目原料钛白废酸和含钒钢渣与本项目一致,工艺过程类似,因此该项目球磨、磁选过程压滤废水可作为本项目类比对象。

本项目碱液滤液经碱性滤液罐收集后进入厂区现有综合污水处理站处理,采用 "石灰乳+二级中和+曝气+压滤脱水"处理工艺处理达标后排入园区污水处理厂,处 理达标后排入金沙江。根据兴中钛业废酸浸取钢渣试验检测数据及类比分析,本项 目碱性滤液水质见下表。

项目 pH(无量纲) 硫酸盐 锰 总钒 SS COD_{Cr} **BOD** NH₃-N 处理前 8.55 70 100 35 25 9000 1600 14 处理后 6~9 15 30 4 200 0.1 < 0.01 排放标准 6~9 70 100 20 15 400 2.0

表 4-13 本项目碱性滤液水质 单位: mg/L

根据上表可知,项目废水中硫酸盐排放浓度满足《污水排入城镇下水道水质标准》(GB/T31962-2015)表 1 中 A 级标准要求,其余各指标均满足《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表 4 中一级标准限值和园区污水处理厂进水水质要求。

(2) 碱液喷淋塔废水

根据水平衡,本项目碱液喷淋塔废水产生量约 2m³/d,主要污染物为 pH 及硫酸盐,碱液喷淋塔废水经收集管道收集后进入厂区现有综合污水处理站处理。

(3) 车辆冲洗废水

根据水平衡,本项目车辆冲洗废水产生量约 1.12m³/d,主要污染物为 SS,车辆冲洗废水依托厂区现有车辆冲洗废水沉淀池沉淀处理后回用,不外排。

(4) 初期雨水

兴中钛业厂区地势整体北高南低,本项目用地位于厂区东侧相对高点,上游雨水经项目厂区公路已有排水沟截留,不会对项目区造成冲刷。

本项目总占地面积约为 1300m²,初期雨水 15min 内的降雨强度约 20mm,径流系数 0.9,则项目区内初期雨水(主要污染因子为 SS)量约 26m³/次。

本项目区采用雨污分流制,项目设施主要布置于+1107、+1111 平台,本项目区内初期雨水经雨水沟收集后依托厂区已有雨水沟排入已有初期雨水池。公司厂区已设置 250m³ 初期雨水池(标高+1102m),初期雨水池进口设置切换阀门,前 15min内的初期雨水经初期雨水池收集后排入厂区综合污水处理系统处理达园区污水处理厂接纳标准,再排入园区污水处理厂处理达标排入金沙江;超过 15min 的雨水直接外排。

鉴于本项目新增厂房面积较小,汇水面积相对较小,且本项目在现有厂区用地 范围内建设,不新增占地,项目建成后全厂初期雨水增量很小,因此,项目初期雨 水依托已有初期雨水池可行。

(5) 生活污水

本项目劳动定员 18 人,均由厂区现有员工调剂,全厂不新增人员,故本项目建设不新增生活用水,不新增生活污水量,项目生活污水依托现有处理设施处理可行。

项目废水处理设施依托可行性分析:

①厂区污水处理站依托情况

企业已建污水处理站一座,处理能力为 400m³/h。目前厂区现有工程满负荷污水处理站处理水量约为 218.23m³/h,在建后包膜项目新增废水产生量为 156.38m³/h,则本项目实施前厂区污水处理站合计处理量为 374.61m³/h,主要为硫酸法钛白生产线和后包膜生产线产生的酸性水洗废水,采用"石灰乳+二级中和+曝气+压滤脱水"处理工艺。厂区处理达标的废水部分回用于煅烧尾气洗涤及湿式球磨机(粉碎石灰石)循环水池补水,其余废水经管网进入园区污水处理厂(菲德勒污水处理厂)进一步处理,本项目实施前合计污水处理站外排废水量为 227.55m³/h。

厂区现有生产废水处理流程见下图。

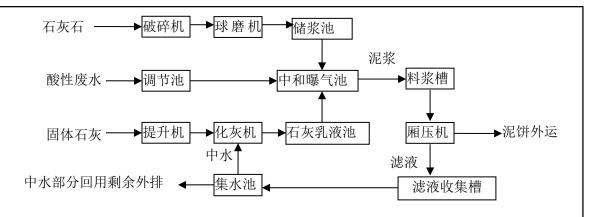


图 4-1 厂区生产废水处理站工艺流程图

本项目污水产生量为 202.96m³/d(8.45m³/h),项目实施后全厂污水处理量为 383.06m³/h,现有污水处理站处理能力满足本项目依托要求。根据前述分析,现有工程污水处理站处理废水主要为硫酸法钛白生产线和后包膜生产线产生的酸性水洗废水,本项目废水主要为磨后渣浆压滤产生的碱性滤液(pH8~9),因此本项目碱性滤液排入现有污水处理站后,可对现有工程酸性废水起到中和作用。同时,根据项目碱性滤液及喷淋塔废水等水质分析,本项目废水水质与现有工程废水水质类似,且本项目废水总量小,仅占现有工程水量的 2.2%,项目废水排入现有污水处理站处理不会形成冲击。项目碱性滤液经现有污水处理站处理后废水中硫酸盐排放浓度满足《污水排入城镇下水道水质标准》GB/T31962-2015 表 1 中 A 级标准要求,其余各指标均满足《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表 4 中一级标准限值和园区污水处理广进水水质要求。因此,本项目污水排入厂区现有污水处理站处理可行。

②园区污水处理厂基本情况

攀枝花钒钛产业园区污水处理厂及污水管网项目于 2008 年 5 月由四川省环境保护科学研究院编制完成《攀枝花钒钛产业园区污水处理厂及污水管网项目环境影响评价报告表》,分三期建设,总处理规模 10 万 m³/d,于 2008 年 6 月取得了环评批复(川环建函〔2008〕489号)。2012 年 9 月 26 日,攀枝花钒钛产业园区污水处理厂及污水管网项目一期工程通过了环保验收(川环验〔2012〕163号),一期处理规模 2.5 万 m³/d,设计出水标准《污水综合排放标准》(GB8978-1996)中的一级排放标准。由于水量不足、价格纠纷、处理不达标等问题,污水处理厂曾长期停止运行,于 2017 年 12 月整改完成后,恢复正常运行至今。

2017年11月,菲德勒环境(攀枝花)有限公司启动《钒钛高新区工业污水集中 处理厂提标改造项目》(简称"提标改造项目"),《钒钛高新区工业污水集中处理 厂提标改造项目环境影响报告书》于2019年4月取得了环评批复(攀环审批〔2019〕 17号)。

服务范围包括: 钒钛高新区内工业废水(即团山、马店、立柯片区)以及立柯、 马店组团职工生活污水。

园区污水处理工艺为:冷却池+调节池+混合反应池+平流沉淀池+曝气生物滤池+快速磁沉淀+接触消毒池+臭氧催化氧化池+转鼓滤池,出水标准执行《城镇污水处理厂污染物排放标准》(GB18918-2002)一级 A 标,受纳水体为金沙江。

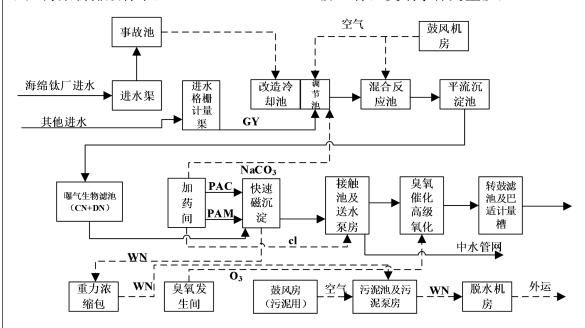


图 4-2 园区污水处理厂提标改造工艺流程图

综上,本项目废水依托厂区现有污水处理站处理后部分回用,剩余部分排入园 区污水处理厂处理可行。

2.3 废水监测要求

本项目废水依托现有污水处理站处理后部分回用,剩余部分排入园区污水处理厂,本项目不新增排放口。根据现有工程排污许可证监测计划,目前企业总排口流量、pH、COD、氨氮采用自动在线监测,其余色度、SS、BOD₅、总氮、总磷等指标每季度监测。根据《排污单位自行监测技术指南 涂料油墨制造》(HJ1087-2020)要求,企业废水自行监测计划如下。

表 4-14 企业废水监测计划

监测点位	监测内容	监测频率
	流量、pH、COD、氨氮	在线监测
废水总排口	色度、SS、BOD5、总氮、总磷、硫化物、钛、锰、镍、钴、钒	1 次/季度
	汞、总铬、六价铬、铅、镉、砷	1 次/月

3、噪声

3.1 噪声产生情况和治理措施

(1) 设备运转噪声

本项目营运期噪声主要是来自球磨机、磁选机、真空带式过滤机等设备,项目设备噪声通过选用低噪声设备、安装减震垫、润滑保养、风机加设消声器、球磨机加装橡胶减振衬板等声源控制措施后,有效减小了声源源强,项目主要噪声源及控制措施见下表。

表 4-15 项目主要噪声源及治理措施

区域	产噪设备	声源	噪声 dB(源强 (A)	治理	治理后源强	排放时	传播过程治理 措施
丛 場	一条以金	类型	单台 声级	叠加 声级	措施	你知 dB(A)	间/h	(治理效果见 影响预测)
	一级球磨机	频发	100	100		90	24	
	二级球磨机	频发	100	100		90	24	
	一级磁选机	频发	80	80	选用	75	12	
	二级磁选机	频发	80	80	低後基安减垫滑养机出	75	12	
	螺旋分级机	频发	80	80		75	12	厂房(砖混结 构)隔声,距离
	电磁振动给料机	频发	85	85		80	24	衰减
	给料皮带机	频发	75	75		70	24	
	皮带运输机	频发	75	75		70	24	
生	高沿分级机	频发	80	80		75	24	
产	磨后渣浆泵(4台)	频发	72	78		73	24	
X	厢式压滤机(2台)	频发	82	85		80	24	
	破碎机(8台)	频发	75	84	安装 消声	80	24	 厂房(彩钢
	制浆罐(8台)	频发	70	79	器,球	75	24	
	浆料泵(8台)	频发	70	79	磨机	75	24	离衰减
	碱性滤液泵(2台,1 用1备)	频发	75	75	加装橡胶	70	24	
	酸浸转料泵(4台)	频发	75	81	減振 対板	75	7.5	
	真空带式过滤机(2 台)	频发	85	88	7772	83	24	距离衰减
	碱液喷淋塔	频发	85	85		80	24	

(2) 交通噪声

本项目原料、产品主要依靠汽车、装载机运输。其噪声源强见下表。

表 4-16 项目交通噪声源强

序号	主要设备	噪声级 dB(A)	备注
1	汽车	70~90	移动声源
2	装载机	70~90	多约户颁

作业机械噪声、交通运输噪声均属于间歇性噪声源,可以通过加强管理,优化 道路结构,定期对运输机械进行维护保养等措施降低对外界声环境的影响。同时, 在物料转运过程中要采取加强管理、控制车辆行驶速度等措施降低交通噪声对周围 环境的影响。通过采取措施可将噪声源强降低 5~10dB(A)。

3.2 噪声影响分析

(1) 噪声源强

本项目噪声源强见下表。

表 4-17 工业企业噪声源调查清单(室内声源)

	建			声源源强(dB(A))	1.3-4	空间	相对位置	/m	距室			建筑物	建筑物	外噪声
序号	筑物名称	声源 名称	型号	声压级/距 声源距离	声功率级	声源 控制 措施	X	Y	Z	内边 界距 离/m	室内边 界声级 /dB(A)	运行 时段	插入 损失 /dB(A)	声压级 /dB(A)	建筑物外距离
1		一级球磨机	φ2700×6000	90 (1m)	/		-1.7	21.97	4	10	70.0	24	20	44.0	1
2		二级球磨机	φ2100×7000	90 (1m)	/		7.63	25.07	3	7	73.1	24	20	47.1	1
3		一级磁选机	φ1000×2000	75 (1m)	/		1.64	17.87	1.5	7	58.1	12	20	32.1	1
4		二级磁选机	φ2000×3000	75 (1m)	/	选用	9.8	17.59	1.5	4	63.0	12	20	37.0	1
5		螺旋分级机	φ2000×14000	75 (1m)	/	低噪 设备,	3.77	23.42	1	11	54.2	12	20	28.2	1
6		电磁振动给料机	GZ3	80 (1m)	/	基座	1.02	31.24	1	2	74.0	24	20	48.0	1
7		给料皮带机	B=800, L=3000	70 (1m)	/	安装	-1.54	30.26	1	2	64.0	24	20	38.0	1
8	生产	皮带运输机	B=800, L=12000	70 (1m)	/	减震 垫,润	1.88	22.57	1	10	50.0	24	20	24.0	1
9	一	高沿分级机	φ1500×6000	75 (1m)	/	滑保	13.22	22.45	1	3	65.5	24	20	39.5	1
10	房	磨后渣浆泵 (4 台)	Q=80m ³ /h	73 (1m)	/	养,球 磨机	-8.2	9.52	1	1.5	69.5	24	20	43.5	1
11		厢式压滤机 (2台)	1000m ²	80 (1m)	/	加装橡胶	13.71	-38.61	5	6	64.4	24	10	48.4	1
12		破碎机(8台)	600×300×200	80 (1m)	/	减振	13.52	-38.14	4	6	64.4	24	10	48.4	1
13		制浆罐(8台)	φ2000×3000	75 (1m)	/	衬板	13.43	-37.76	1	6	59.4	24	10	43.4	1
14		浆料泵(8台)	Q=50m ³ /h	75 (1m)	/		13.8	-38.16	1	6	64.4	24	10	48.4	1
15		碱性滤液泵 (2台,1用1备)	Q=50m ³ /h	70 (1m)	/		15.28	-30.6	1	2	64.0	24	10	48.0	1

表 4-18 工业企业噪声源调查清单(室外声源)

	建筑物	Vet 6-7L		声源源强	(dB(A))		空间	运行		
序号	名称	声源名称	型号	声压级/距 声源距离	声功率级	声源控制措施	X	Y	Z	时段
1		酸浸转料泵(4 台)	$Q=80m^{3}/h$	75 (1m)	/	选用低噪设备,基座	18.71	7.38	1	7.5
2	生产厂房	真空带式过滤机(2台)	$F=32m^2$	83 (1m)	/	安装减震垫,润滑保 养,风机进出口安装	19.82	4.93	8	24
3		碱液喷淋塔	/	80 (1m)	/	消声器	7.64	10.01	1	24

(2) 预测模式

本次评价拟采用《环境影响评价技术导则 声环境》(HJ2.4-2021)推荐的噪声传播衰减方法进行预测,根据《环境影响评价技术导则 声环境》(HJ2.4-2021),工业声源有室外和室内声源两种,应分别计算两种声源对周边环境噪声的影响。

①室内声源

室内声源应采用等效室外声源的声功率级法进行计算。室内声源采用以下公式计算:

$$L_{P2} = L_{P1} - (TL + 6)$$

$$L_{P1} = L_W + 10 Lg(\frac{Q}{4\pi r^2} + \frac{4}{R})$$

式中, L_{pl} ——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;

Lw——点声源声功率级(A 计权或倍频带), dB;

Q——指向性因数;通常对无指向性声源,当声源放在房间中心时,Q=1;当放在一面墙的中心时,Q=3;当放在两面墙的夹角处时,Q=4;当放在三面墙夹角处时,Q=8;

R——房间常数;

$$R = \frac{S\alpha}{1-\alpha}$$

S——房间内表面面积, m²;

α——平均吸声系数:

r——声源到靠近围护结构某点处的距离, m。

然后采用下式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。

$$L_{P1i}(T) = 10 Lg \left(\sum_{j=1}^{N} 10^{0.1 L_{P1ij}} \right)$$

式中, $L_{pli}(T)$ ——靠近围护结构处的室内 N 个声源 i 倍频带的声压级或 A 声级,dB:

Lplij——室内 j 声源 i 倍频带的声压级, dB;

N----室外声源总数。

然后采用下式计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) ——靠近围护结构处的室外声源的声压级,dB;

S——透声面积, m²。

②室外声源

室外点声源和等效声源的室外预测采用以下公式计算

$$L_{p}(r) = L_{p}(r_{0}) - 20 Lg(r/r_{0})$$

式中, L_P(r) ——预测点处声压级, dB;

 $L_P(r_0)$ ——参考位置 r_0 的声压级,dB;

r——预测点距声源的距离;

r₀——参考位置距声源的距离。

③预测点处的噪声预测

预测点处的贡献值采用下式计算:

$$L_{eqg} = 10Lg \left[\frac{1}{T} \left(\sum_{i=1}^{N} t_i 10^{0.1L_{Ai}} + \sum_{j=1}^{M} t_j 10^{0.1L_{Aj}} \right) \right]$$

式中, 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声源的工作时间;

M——等效室外声源个数;

ti——在T时间内i声源的工作时间;

Lai——第 i 个室外声源在预测点产生的 A 声级, dB(A);

 L_{Ai} — 第 j 个等效室外声源在预测点产生的 A 声级,dB(A)。

(3) 预测结果

本次噪声预测采用 NoiseSystem 系统进行预测。预测结果见下表。

表 4-19 项目噪声贡献值预测结果(单位: dB(A))

位置	贡献值			
<u> </u>	昼间	夜间		
东面厂界外 1m	50.4	50.4		
南面厂界外 1m	31.8	31.8		
西面厂界外 1m	16.2	16.2		
北面厂界外 1m	53.4	53.4		

根据调查,公司8万吨钛白表面包膜处理及配套装置建设项目正在建设中,尚未投产,故本次评价厂界噪声达标预测将在建项目一并纳入考虑,本项目建成后厂界噪声预测结果见下表。

表 4-20 公司厂界噪声影响预测结果(单位: dB(A))

位置	背景值		在建项目 贡献值		本项目 贡献值		预测值		标准值		达标情况	
	昼间	夜间	昼间	夜间	昼间	夜间	昼间	夜间	昼间	夜间	昼间	夜间
东面厂界 外 1m	62	51	43.6	43.6	46.7	46.7	62.3	54.1	65	55	达标	达标
南面厂界 外 1m	59	50	45.0	45.0	28.2	28.2	59.2	51.2	65	55	达标	达标
西面厂界 外 1m	59	53	45.8	45.8	21.6	21.6	59.2	53.8	65	55	达标	达标
北面厂界 外 1m	60	48	43.2	43.2	52.5	52.5	60.9	54.8	65	55	达标	达标

注:上表中背景值和在建项目贡献值来源于《攀枝花兴中钛业有限公司8万吨钛白表面包膜处理及配套装置建设项目环境影响报告书》的监测数据和预测值。

由上表可知,本项目在落实环保对策措施的情况下,预测本项目建成后厂区各厂界昼夜间噪声均满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)的 3 类标准。

3.3 噪声监测要求

参照《排污单位自行监测技术指南总则》(HJ 819-2017),本项目运营期声环境监测计划见下表。

表 4-21 项目运营期噪声监测计划

类型	监测点位	监测指标	监测频次	执行排放标准
噪声	厂界东、南、西、 北4个方位	等效 A 声级	1 次/季度	《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)3 类标准

4、固体废物

4.1 固废产生及处置情况

项目运营期固体废物产生和处置情况如下表。

表 4-22 项目固体废物产生及处置情况汇总表

运营期环境	序号	产生环节	名称	属性	主要有毒 有害物质 名称	物理 性状	环境 危险 特性	年产 生量 t/a	贮存方式	利用处置方式	去向	利用/ 处置量 t/a	
	1	废酸结晶	硫酸亚铁	一般固废 900-099-S16	/	固体	/	20000	依托厂区现有 硫酸亚铁临时 库房堆存	外售综合利用	攀枝花东立 新材料有限 公司	20000	
	2		块铁	一般固废	/	固体	/	525	铁渣堆场堆存	外售综合利用	炼钢厂或机	525	
影响	3	钢渣球磨、	细铁粉	900-099-S59	/	固体	/	10560	铁渣堆场堆存	外音绿音利用 	械铸造厂	10560	
和	4	磁选	废钢球	一般固废	/	固体	/	3.5	依托厂区现有 一般固废暂存	外售废品回收站	综合利用	3.5	
保	5		废衬板	900-001-S17	/	固体	/	1.5	区堆存	外售废品回收站	站 综合利用	1.5	
护措	6		废润滑油	危险废物 900-214-08	废油	液体	T, I	0.2	铁桶收集			中节能(攀	0.2
施	7	设备润滑、 维修保养	废油桶	危险废物 900-249-08	废油	固体	T, In	0.02	/	委托有资质单 位处置	技术)清洁 技术发展有	0.02	
	8		含油手套和 棉纱	危险废物 900-041-49	废油	固体	T, I	0.03	铁桶收集		限公司	0.03	
	9	职工生活	生活垃圾	一般固废 900-099-S64	/	固体	/	/	垃圾桶	依托厂内垃圾 桶收集后,由环 卫部门统一清 运处置	生活垃圾处 置场	/	

4.2 项目固废产生及处置措施

(1) 一般固废

①硫酸亚铁

本项目废酸依托厂区现有废酸结晶、过滤装置分离硫酸亚铁,硫酸亚铁产生量约 20000t/a。本项目建设前,现有工程废酸除 8.25 万 t/a 直接回用外,其余废酸均需经 浓缩结晶分离硫酸亚铁后回用。本项目废酸结晶过滤依托现有工程结晶过滤设施,结 晶过滤工艺与现有工程一致,因此本项目建成后全厂废酸结晶分离硫酸亚铁产生量基 本不变。本项目废酸结晶产生硫酸亚铁依托厂区现有硫酸亚铁临时库房(500m²)暂 存后外售攀枝花东立新材料有限公司综合利用,兴中钛业已与东立新材料签订硫酸亚 铁接纳处理协议(见附件15)。

②块铁和细铁粉

本项目钢渣原料中含有部分磁性物质,主要为铁及其氧化物。根据项目物料平衡 计算,项目磁选过程中产生的块铁约为525t/a(含水率约5%,铁含量大于85%), 细铁粉产生量约为 10560t/a(含水率约 10%,铁含量大于 65%)。块铁及细铁粉经收 集在铁渣堆场(15m²)暂存后外售炼钢厂或机械铸造厂综合利用。

本项目块铁及细铁粉主要成分见下表。

产品	TFe	P ₂ O ₅	TiO ₂	SiO ₂	Al ₂ O ₃	MgO	CaO	SO ₃	V ₂ O ₅	其他
块铁	80	0.90	1.48	2.53	1.20	2.46	6.84	0.22	1.02	3.35
细铁粉	65	1.20	2.34	5.50	3.05	6.30	10.51	0.31	1.57	4.22

表 4-23 本项目块铁及细铁粉主要成分表

③废钢球、废衬板

本项目含钒钢渣球磨过程会产生废钢球和废衬板,产生量分别约为 3.5t、1.5t, 废钢球和废衬板收集后暂存于厂区现有一般固废暂存区(600m²),待一定量后,外 售废品收购站处置。

④生活垃圾

本项目劳动定员 18 人,均由厂区现有员工调剂,全厂不新增人员,故本项目建 设不新增生活垃圾产生量,本次评价不再计算生活垃圾产生量。生活垃圾经依托厂区 现有垃圾桶收集后,交由环卫部门统一清运处置。

(2) 危险废物

①废润滑油、废油桶、含油手套和棉纱

本项目设备润滑及机械设备检修废润滑油产生量约 0.2t/a、废油桶产生量约 0.02t/a,含油手套和棉纱产生量约 0.03t/a。根据《国家危险废物名录》(2021 版),废润滑油和废油桶危废类别为 HW08,废润滑油危废代码 900-214-08,废油桶危废代码 900-249-08;含油手套和棉纱危废类别为 HW49,危废代码 900-041-49。

危废治理措施:项目依托厂区现有危废暂存间(面积 80m²,位于硫酸亚铁临时库房北侧)分类收集、暂存废润滑油、废油桶、含油手套和棉纱等危险废物,再委托中节能(攀枝花)清洁技术发展有限公司处置。

项目危险废物汇总表见表 4-24。

危险废 危险废物 产生量产生工序 产废 危险废 主要 有害 危险 污染防 序号 形态 物名称 物类别 代码 (t/a)及装置 成分 成分 周期 特性 治措施 废润 设备润 5~10 т, і HW08 900-214-08 0.2 废油 废油 液态 1 滑油 滑、检修 天 交由有 盛装润滑 5~10 废油桶 900-249-08 固态 废油 废油 资质的 2 HW08 0.1 T/In 油的废桶 天 单位运 含油手 维修 5~10 输处置 固态 T, I 3 套和 HW49 900-041-49 0.01 废油 废油 工序 天 棉纱

表 4-24 项目危险废物汇总表

表 4-25 建设项目危险废物贮存场所基本情况表

序号	贮存场所 名称	危险废物 名称	危险废 物类别	危险废物代 码	占地 面积	贮存 方式	贮存 能力	贮存 周期
1		废润滑油	HW08	900-214-08	80m ²	铁桶收集	10t	1年
3	危废暂 - 存间	废油桶	HW08	900-249-08		危废间暂存		1年
4		含油手套和 棉纱	HW49	900-041-49		铁桶收集		1年

危险废物管理要求:

- ①根据《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023),危废暂存间地面及四周 1m 高的墙裙进行防渗处理,可采用 2mm 厚高密度聚乙烯,或至少 2mm 厚的其他人工材料,渗透系数 $<10^{-10}$ cm/s。根据调查,现有工程危废暂存间已按照《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597)要求采取防渗措施:100mm 厚 C10 混凝土垫层+250mm 厚 C20 混凝土+3mm 环氧玻璃钢隔离层+耐腐蚀地砖,防渗性能满足 $K \le 1 \times 10^{-10}$ cm/s 要求。
- ②根据《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023),危险废物临时贮存及委托处置应按以下要求进行管理:
 - 1) 危险废物存入贮存设施前应对危险废物类别和特性与危险废物标签等危险废

物识别标志的一致性进行核验,不一致的或类别、特性不明的不应存入。

- 2)应定期检查危险废物贮存状况,及时清理贮存设施地面,更换破损泄漏的危险废物贮存容器和包装物,保证堆存危险废物的防雨、防风、防扬尘等设施功能完好。
- 3)作业设备及车辆等结束作业离开贮存设施时,应对其残留的危险废物进行清理,清理的废物或清洗废水应收集处理。
 - 4) 贮存设施运行期间, 应按国家有关标准和规定建立危险废物管理台账并保存。
- 5) 贮存设施所有者或运营者应建立贮存设施环境管理制度、管理人员岗位职责制度、设施运行操作制度、人员岗位培训制度等。
- 6) 贮存设施所有者或运营者应依据国家土壤和地下水污染防治的有关规定,结 合贮存设施特点建立土壤和地下水污染隐患排查制度,并定期开展隐患排查;发现隐 患应及时采取措施消除隐患,并建立档案。
- 7) 贮存设施所有者或运营者应建立贮存设施全部档案,包括设计、施工、验收、运行、监测和环境应急等,应按国家有关档案管理的法律法规进行整理和归档。
- ③危废的运输应按照国家相关规定进行落实,转移过程严格执行《危险废物转移管理办法》。

危废转移联单:转移危险废物的,应当执行危险废物转移联单制度,应当通过国家危险废物信息管理系统填写、运行危险废物电子转移联单,并依照国家有关规定公开危险废物转移相关污染环境防治信息。因特殊原因无法运行危险废物电子转移联单的,可以先使用纸质转移联单,并于转移活动完成后十个工作日内在信息系统中补录电子转移联单。

本项目危废收集后交由具有处理资质的单位进行处理,并严格按照《危险废物转移管理办法》来执行,其中包括:危险废物转移联单应当根据危险废物管理计划中填报的危险废物转移等备案信息填写、运行。危险废物转移联单实行全国统一编号,编号由十四位阿拉伯数字组成。第一至四位数字为年份代码;第五、六位数字为移出地省级行政区划代码;第七、八位数字为移出地设区的市级行政区划代码;其余六位数字以移出地设区的市级行政区域为单位进行流水编号。移出人每转移一车(船或者其他运输工具)次同类危险废物,应当填写、运行一份危险废物转移联单;每车(船或者其也运输工具)次转移多类危险废物的,可以填写、运行一份危险废物转移联单,也可以每一类危险废物填写、运行一份危险废物转移联单。采用联运方式转移危险废

物的,前一承运人和后一承运人应当明确运输交接的时间和地点。后一承运人应当核实危险废物转移联单确定的移出人信息、前一承运人信息及危险废物相关信息。接受人应当对运抵的危险废物进行核实验收,并在接受之日起五个工作日内通过信息系统确认接受。对不通过车(船或者其他运输工具),且无法按次对危险废物计量的其他方式转移危险废物的,移出人和接收人应当分别配备计量记录设备,将每天危险废物转移的种类、重量(数量)、形态和危险特性等信息纳入相关台账记录,并根据所在地设区的市级以上地方生态环境主管部门的要求填写、运行危险废物转移联单。危险废物电子转移联单数据应当在信息系统中至少保存十年。

项目建成后,全厂主要固废种类、产生量及去向情况见下表。

表 4-26 全厂主要固废种类、产生量及去向情况表

序				扩建前		扩建后	
号	名称	来源	产生量 (t/a)	处理处置方式	产生量 (t/a)	处理处置方式	
1	钛白废酸	硫酸法钛白生 产线	216000	8.25 万 t/a 直接回用, 其余浓缩、结晶至 55% 后回用	216000	8.25 万 t/a 直接回 用,12 万吨用于 本项目酸浸,其余 浓缩、结晶至 55% 后回用	
2	酸解泥渣	酸解泥浆处理	21036	与装置废水一同打浆 送污水站处理,最终进	21036	同扩建前	
3	滤渣	控制-过滤工序	6312	入钛石膏中	6312	同扩建前	
4	硫酸亚铁	钛液结晶亚铁 分离	180000	协议交由四川东立科 技股份有限公司等综	180000	同扩建前	
		废酸浓缩工序	36000	合利用企业综合利用	36000		
5	石膏渣(红 石膏,含水 50%)	污水处理站	490800	协议交由园区渣场堆 存处置(重庆竞发物业 (集团)有限公司攀枝 花分公司)	490800	同扩建前	
6	废离子交换 树脂	脱盐水站	2.8	返回厂家回收再生	2.8	同扩建前	
7	废润滑油、 废油桶、含 油棉纱及 手套	设备检修	1.5	危废间暂存后定期交 由中节能(攀枝花)清 洁技术发展有限公司	1.75	同扩建前	
8	化验废液	产品化验、在 线监测	0.9	处置	0.9	同扩建前	
9	生活垃圾	生活办公区	24.5	环卫清运	24.5	同扩建前	
10	块铁	含钒钢渣球	0	/	525	新增,收集外售炼	
11	细铁粉	磨、磁选	0	/	10560	钢厂或机械铸造厂综合利用	

5、地下水、土壤污染防治

本项目用水来自园区自来水管网,不取用地下水。生活污水和生产过程剩余碱性 滤液等废水排入现有污水处理站处理后部分循环利用,剩余部分排入园区污水处理厂 处理达标后排入金沙江。项目不向地下注水和排水,不会对地下水水位造成影响。

项目生产车间钢渣球磨磁选、压滤、酸浸等区域和依托危险暂存间存在污染地下水和土壤的可能性。危险废物和废水进入地下水的途径主要是污染物通过渗透进入包气带,并在物理、化学和生物作用下经吸附、转化、迁移和分解后输入地下水,其主要污染因子为石油类和重金属。项目对土壤的影响途径包括垂直下渗和大气沉降,垂直下渗主要为危险废物和废水泄漏后通过渗漏进入土壤污染土壤环境,大气沉降主要为废气中污染物随大气扩散后沉降于地表,主要因子为颗粒物等。危险废物和废水渗漏造成地下水污染不易被发现,对可能发生的渗漏必须坚持预防为主的方针,采取相应的地下水污染防治措施。

(1) 防止地下水和土壤污染控制措施的原则

地下水污染防治措施应坚持"源头控制、末端防治、污染监控、应急响应相结合" 的原则,并采取主动控制和被动控制相结合的措施。

- ①主动控制即从源头控制措施,主要包括在工艺、设备、污水储存及处理构筑物 采取相应措施,防止和降低污染物跑、冒、滴、漏,将污染物泄漏的环境风险事故降 到最低程度;
- ②被动控制即末端控制措施,主要包括污染区地面的防渗措施和泄漏、渗漏污染物收集措施,即在污染区地面进行防渗处理,防止跑、冒、滴、漏的污染物渗入地下;
 - ③污染监控措施,包括定期巡查、检测等,及时发现污染、及时控制;
- ④应急响应措施,包括一旦发现地下水污染事故,立即启动应急预案、采取应急措施控制地下水污染,并使污染得到治理。

(2) 项目地下水和土壤污染防治措施

为防治项目地下水和土壤污染,项目拟采取分区防渗措施,具体如下:

①重点防渗区

项目重点防渗区为废酸高位槽、酸浸反应区和依托危废暂存间。

A.依托危废暂存间防渗措施

根据《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)中危险废物的贮存要求:

基础必须防渗,防渗层为至少 1m 厚粘土层(渗透系数≤10⁻⁷cm/s),或 2mm 厚高密度聚乙烯,或至少 2mm 厚的其他人工材料,渗透系数≤10⁻¹⁰cm/s。

现有工程危废暂存间已按照《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597)要求采取防渗措施: 100mm 厚 C10 混凝土垫层+250mm 厚 C20 混凝土+3mm 环氧玻璃钢隔离层+耐腐蚀地砖,防渗性能满足 K<1×10⁻¹⁰cm/s 要求。

B.废酸高位槽、酸浸反应区防渗措施

项目新增废酸高位槽、酸浸反应区等重点防渗区防渗要求为等效黏土层 $Mb\geq6.0m$ (渗透系数 $K\leq1\times10^{-7}cm/s$)。建议采用防渗混凝土+2mmHDPE 防渗,防渗层渗透系数 $\leq1\times10^{-7}cm/s$ 。

②一般防渗区

项目一般防渗区包括钢渣原料仓、球磨磁选区、铁渣堆场、压滤制浆等区域,防渗要求为等效黏土层 $Mb\geq1.5m$ (渗透系数 $K\leq1\times10^{-7}cm/s$)。建议采用刚性+防腐的防渗措施,如环氧类防腐层+不低于 20cm P8 防渗混凝土(渗透系数 $0.26\times10^{-8}cm/s$)。

③简单防渗区

项目简单防渗区为本项目厂区道路等,防渗技术要求为一般地面硬化。项目厂区 道路采用混凝土路面,可满足简单防渗要求。

项目地下水和土壤污染防治分区及措施见下表,项目分区防渗图见附图 10。

表 4-27 项目地下水和土壤污染防治分区及防渗措施

编号	分区	位置	防渗措施及要求
		危废暂存间	依托现有: 100mm厚C10混凝土垫层+250mm厚C20混凝土+3mm环氧玻璃钢隔离层+耐腐蚀地砖,防渗性能
1	重点防渗区	应	满足K≤1×10 ⁻¹⁰ cm/s要求。 新建重点防渗区防渗要求为等效黏土层Mb≥6.0m(渗
		废酸高位槽、酸 浸反应区	透系数K≤1×10 ⁻⁷ cm/s)。 建议采用防渗混凝土+2mmHDPE防渗,防渗层渗透系 数≤1×10 ⁻⁷ cm/s。
		钢渣原料仓、球	一般防渗区防渗要求为等效黏土层Mb≥1.5m(渗透系
		磨磁选区、铁渣	数K≤1×10 ⁻⁷ cm/s)。
2	 一般防渗区	堆场、压滤制浆	建议采用刚性+防腐的防渗措施,如环氧碱类防腐层+
2	以别参区 	区域	不低于20cm P8防渗混凝土(渗透系数0.26×10-8cm/s)
		硫酸亚铁临时	依托现有: 防渗结构为素土(或粘土) 夯实+100mm
		库房	厚C10混凝土垫层+250mm厚C25混凝土。
3	简单防渗区	本项目厂区道 路等区域	采用混凝土地坪。

采取以上防护措施后,可有效防止项目污染物渗漏污染土壤、地下水,项目建设 不会对区域地下水、土壤造成明显影响。

土壤、地下水环境监测计划:

根据《固体废物再生利用污染防治技术导则》(HJ1091-2020),固体废物再生利用企业应在固体废物再生利用过程中,按照相关要求,定期对场所和设施周边的大气、土壤、地表水和地下水等进行采样监测,以判断固体废物再生利用过程是否对大气、土壤、地表水和地下水造成二次污染。项目运营期土壤和地下水环境质量监测计划如下:

监测点位 类别 监测项目 监测频次 钛、砷、汞、六价铬、铅、镉、锰、镍、 十壤 项目生产车间西北侧(1个) 每5年1次 钴、钒、石油烃 水位、pH、K+、Na+、Ca²⁺、Mg²⁺、CO₃²⁻、 依托现有监测井(共4个): **背景井:** 厂区西南侧上游水井 | HCO; 、硫酸盐、氯化物、耗氧量、氨氮、 枯、丰水期 污染监测井: 硫酸罐区东南 阴离子表面活性剂、总大肠杆菌、溶解 地下水 各1次 侧、污水处理站旁、后处理车 | 性总固体、铁、锰、钛、砷、汞、六价 间南侧 铬、铅、镉、锰、镍、钴、钒

表 4-28 项目环境质量监测计划表

6、技改"三本账"

本项目利用公司硫酸法钛白生产线自产 20%废酸 12 万 t/a,根据企业酸平衡,项目建成后公司浓缩废酸(55%)产量减少约 4.36 万 t/a,浓缩废酸减少后,现有工程需酸量外购新酸补充,外购新酸(98%)量增加约 2.45 万 t/a。本次评价将废酸浓缩减少和新酸用量增加排污变化情况纳入"三本账"分析。

①废酸浓缩减少排污变化情况分析

根据相关资料,废酸浓缩过程主要产生浓缩废水、结晶硫酸亚铁和酸性废气。

本项目建设前,现有工程废酸浓缩量为 13.35 万 t/a,浓缩废水产生量约为 4.9 万 t/a,硫酸亚铁产生量约为 3.6 万 t/a。现有工程废酸浓缩终点浓度为 55%,参考《硫酸工艺设计手册》等资料,浓度为 55%硫酸挥发性很低,废酸浓缩过程酸性废气中硫酸含量很少,废气中主要为水蒸气,硫酸易溶于水,废酸浓缩废气经冷凝器冷却后大部分溶于水排入冷却塔,故废酸浓缩酸性废气排放量很少。根据现有工程情况,废酸浓缩废水含杂质较少,酸浓度在 1%左右,返回净环水池回用到生产工序,不外排;废酸浓缩产生酸性废气经冷凝器冷却后同冷却水排入冷却塔,不设排气筒;废酸浓缩结晶产生硫酸亚铁与钛液亚铁分离产生硫酸亚铁一并协议交由四川东立科技股份有限公司等综合利用。

本项目建设后,废酸浓缩量减少12万t/a,浓缩废水将减少约4.4万t/a,但项目

使用废酸仍需经结晶分离硫酸亚铁,故本项目建设前后废酸结晶量不变,废酸结晶产生的硫酸亚铁量也不变。项目废酸浓缩量减少后,可进一步降低废酸浓缩过程酸性废气的排放。

综上,项目建设前后废酸结晶产生硫酸亚铁量不变,酸性废气有所减少;废酸浓缩废水产生量减少,现有工程废酸浓缩废水进入循环水池回用不外排,本项目建设后碱性滤液进入污水处理站处理后排入园区污水处理厂,将增加废水污染物排放。经计算,本项目废水总量增加量为COD6.7t/a,NH₃-N1.0t/a。

②新酸用量增加排污变化情况分析

根据酸平衡,项目建成后公司浓缩废酸(55%)产量减少约 4.36 万 t/a,现有工程需酸量外购新酸补充,外购新酸 (98%)量增加约 2.45 万 t/a,全厂新酸总量由 14.6 万 t/a 增加至 17.05 万 t/a,增加比例 16.8%。现有工程设置有 3 个硫酸储罐(2×1800m³+900m³),用于存储外购新酸。本项目建设后,不新增新酸储罐,也不改变新酸存储能力,因此新酸存储过程产污量不变。

项目建成后, 技改"三本账"见下表。

表 4-29 项目技改"三本账"

	现有	本	 工程(拟建)		总体	工程	
污染物	工程 (已建+ 在建)	产生量	自身削减量	预测 排放量	"以新 带老"削 减量	预测 排放量	增减量
颗粒物	34.23	6.64	5.85	0.79	0	35.02	+0.79
SO_2	25.63	0	0	0	0	25.63	0
NOx	42.26	0	0	0	0	42.26	0
铬及其化 合物	/	32.80kg/a	29.38kg/a	3.42kg/a	0	3.42kg/a	+3.42kg/a
硫酸雾	2.38	14.36	12.92	1.44	0	3.82	+1.44
COD	180.20	/	/	6.70	0	186.90	+6.70
NH ₃ -N	27.03	/	/	1.0	0	28.03	+1.0
块铁	/	525	0	525	0	525	+525
细铁粉	/	10560	0	10560	0	10560	+10560
七水硫酸 亚铁	216000	20000	0	20000	-20000	216000	0
废润滑油、废油桶、含油手 套和棉纱	1.5	0.25	0	0.25	0	1.75	+0.25
生活垃圾	24.5	0	0	0	0	24.5	0

注: 1、计量单位: 水污染物排放量 t/a; 工业固体废物排放量 t/a; 大气污染物排放量 t/a。

^{2、}现有工程排放量包括已建及在建项目排放量,废水污染物为厂区排口排放量。

7、环境风险

根据工程分析,本项目主要风险物质为钛白废酸,在废酸高位槽、浸取等工序存在一定的环境风险,项目环境风险分析详见环境影响专项评价。

根据项目《环境风险专项评价》,项目主要危险物质为钛白废酸,其主要环境风险为泄漏,项目环境风险评价等级为三级,其中大气和地表水环境风险评价等级为三级,地下水环境风险评价等级为简单分析。经分析,评价认为通过采取严格的风险防范措施,可将风险隐患降至最低,达到可以接受的水平。在采取完善的事故风险防范措施,建立科学完整的应急计划,落实有效的应急救援措施后,本项目的环境风险可以得到有效控制,项目从环境风险角度分析是可行的。

8、项目环保措施及投资清单

本项目总投资 2000 万元,环保投资 55 万元,占总投资的 2.75%,本项目环保措施及投资清单见下表。

表 4-30 本项目环保投资一览表

项目	内容	投资 (万元)
废气治理	①钢渣原料仓粉尘: 钢渣原料仓除进出口外,四周及顶部采用彩钢结构封闭,并在钢渣原料仓顶部设置 12 个雾化喷嘴、振动给料机处设置 2 个雾化喷嘴 (共 14 个)进行喷雾降尘; ②碱液喷淋塔: 1 套,在酸浸罐罐顶和废酸高位槽罐顶设置废气收集管道收集硫酸雾,经碱液喷淋塔 (风量 7000m³/h)处理后经 1 根排气筒离地 15m高排气筒排放。	20
	③车辆冲洗设施: 依托厂区现有车辆冲洗设施及冲洗废水沉淀池。	
废水治理	①初期雨水池:初期雨水依托厂内现有初期雨水池(250m³,钢混结构)收集后,进入现有的污水处理站处理; ②污水处理站:项目剩余碱性滤液、碱液喷淋塔废水和生活污水依托厂区现有的污水处理站(400m³/h,采用"石灰乳+二级中和+曝气+压滤脱水"处理工艺)处理后,通过厂区总排口排至园区污水处理厂进一步处理达标后排入金沙江。 ③车辆冲洗废水:依托厂区现有车辆冲洗设施及冲洗废水沉淀池沉淀处理后回用,不外排。 ④事故水池:1个,500m³,钢混结构,依托厂区现有事故水池。	依托现 有工程
噪声 治理	选用低噪声设备、合理布局、安装减震垫、定期维护保养、水泵地埋式安装、风机进出口安装消声器、封闭厂房、球磨机加装橡胶减振衬板。	5
固废治理	①危废暂存间: 1 个,依托厂区现有危废暂存间,80m²。 ②一般固废暂存区: 1 个,依托厂区现有一般固废暂存区 600m²,位于石灰仓库旁。 ③硫酸亚铁临时库房: 1 个,依托厂区现有硫酸亚铁临时库房(位于结晶厂房旁),面积约 500m²。临时库房地面硬化,堆场内四周修建收集沟用于收集滤液,堆场四面修建约 3m 高钢混结构围堰(进出口除外),顶部设有防雨棚,用于堆存硫酸亚铁。 ④生活垃圾收集桶: 若干。	依托现 有工程

及地 下水 污染	$\leq 1 \times 10^{-7} \text{cm/s}$ 。 一般防渗区: 钢渣原料仓、球磨磁选区、铁渣堆场、压滤制浆区域渗要求为等效黏土层 $Mb \geq 1.5 \text{m}$ (渗透系数 $K \leq 1 \times 10^{-7} \text{cm/s}$)。建议采用刚性+防腐的防渗	10	
环境风险	废酸高位槽、酸浸罐区设置围堰(废酸高位槽围堰有效容积不低于 50m³,酸浸罐区围堰不低于 100m³),围堰与围堰内罐体之间保证足够的安全距离,围堰做防渗漏、防腐处理。围堰内设置导流沟渠和阀门,导流沟渠接口接入废水事故应急池。事故水池依托现有工程已有事故水池(500m³)。	20	
	合计	55	

项目建成后,全厂环保措施见下表。

表 4-31 全厂环保措施一览表

Ý	亏染源类别及排放源	环保措施	数量	备注
	锅炉废气	采用天然气+低氮燃烧+20m 排气筒	1	现有
	原料粉碎粉尘	脉冲式布袋除尘器+25m 排气筒	2	现有
	酸解尾气	多级水喷淋塔+三个并联文丘里水洗+三个并联 文丘里碱洗+54m 排气筒	1	现有
	煅烧尾气	采用旋风除尘+一级文丘里水洗+二级文丘里水 洗+三级碱洗+电除雾+50m 排气筒	1	现有
	成品破碎(1#、2#、3#)	布袋除尘器+排气筒(1#25m、3#25m, 2#22m)	3	现有
	气流粉碎(1#、2#)	布袋除尘器+27.95m 排气筒	2	现有
	废酸浓缩	酸性废气经冷凝器冷却后同冷却水排入冷却 塔,不设排气筒	1	现有
废气	钛白初品入仓粉尘	布袋除尘器+20m 高排气筒	1	现有
	包膜、试剂配制废气	气液分离器+水喷淋装置+20m 高排气筒	1	现有
	闪蒸干燥尾气	低氮燃烧器+脉冲布袋式除尘器(2 套)+1 根 25m 高排气筒	1	现有
	汽流粉碎	脉冲布袋式除尘器(2套)+1根25m高排气筒	1	现有
	产品冷却	2套脉冲布袋式除尘器+1根 25m 高排气筒	1	现有
	车辆冲洗设施	洗车机+冲洗废水沉淀池	1	现有
	钢渣原料仓粉尘	钢渣原料仓除进出口外,四周及顶部采用彩钢 结构封闭,并在钢渣原料仓顶部及振动给料机 处设置雾化喷嘴喷雾降尘	1	新增
	酸浸、废酸高位槽废气	碱液喷淋塔+15m 排气筒	1	新增
废水	初期雨水 生活污水	初期雨水依托厂内现有初期雨水池(250m³,钢 混结构)收集后,与生产、生活污水一并进入	1	现有

	生产废水	现有的污水处理站。现有污水处理站处理能力 400m³/h,采用"石灰乳+二级中和+曝气+压滤 脱水"处理工艺。		
噪声	设备噪声	选用低噪声设备、合理布局、安装减震垫、定期维护保养、水泵地埋式安装、风机进出口安装消声器、封闭厂房、球磨机加装橡胶减振衬板。对泵类、空压机等因震动而产生噪声的设备,安装橡胶减震垫,弹簧减震器等隔震机座,为球磨机等噪声大的设备建设单独的隔声机房	/	本目及分新
	一般固废	一般固废暂存区 600m², 位于石灰仓库旁		现有
	石膏渣	厂区石膏库暂存后,协议交由园区渣场堆存处置(重庆竞发物业(集团)有限公司攀枝花分公司)。		现有
固废	硫酸亚铁	硫酸亚铁临时库房(位于结晶厂房旁),面积约 500m² 暂存后,协议交由四川东立科技股份有限公司综合利用。	1	现有
	废机油等危险废物	危废间暂存间(80m²),定期交由中节能(攀 枝花)清洁技术发展有限公司处置	1	现有
	生活垃圾	环卫清运	/	现有
	初期雨水	设置有 1 个 250m³ 的初期雨水池	1	现有
	事故废水	设置有 1 个 500m³ 事故水池,废水总排口前设置事故废水封堵设施。		现有
风险防范	硫酸储罐区	连续酸解厂房旁老硫酸罐区周围设置围堰(高1.5m,有效容积400m³),厂区西侧新硫酸罐区周围设置围堰(高2m,有效容积1500m³), 围堰作防腐、防渗处理。	新硫酸罐 1	
措施	应急预案及管理措施建设,加强车间的安全管 风险防范及管理措施 理,制定严格的岗位责任制度,安全操作注意 事项等制度等		/	现有
	废酸高位槽、酸浸罐区	废酸高位槽、酸浸罐区设置围堰(废酸高位槽 围堰有效容积不低于 50m³, 酸浸罐区围堰不低 于 100m³), 围堰做防渗漏、防腐处理。	1	新增
地下水、土壤	现有厂区地下水、土壤 污染防范措施	现有厂区分区防渗系统、截流沟渠建设;地下水监测井,水位、水质动态监测;预留环境风险地下水监测治理费用等。	/	现有
	本项目地下水、土壤污 染防范措施	项目区采取分区防渗,详见本项目环保措施及 投资。	/	新增

五、环境保护措施监督检查清单

内容 要素	排放口(编号、 名称)/污染源	污染物 项目	环境保护措施	执行标准		
	钢渣原料仓无 组织粉尘	颗粒物	钢渣原料仓除进出口外,四 周及顶部采用彩钢结构封 闭,并设置喷淋降尘设施,	《大气污染物综合 排放标准》 (GB16297-1996)		
	组织彻主	铬及其化合物	控制效率 74%,再经厂房内 自然沉降,沉降效率 60%	/		
大气环境	DA001/碱液喷 淋塔排气筒	废酸高位槽、酸浸罐密闭, 并在罐体顶部设置集气设施,将硫酸雾收集后经 1 套碱液喷淋塔(风量 7000m³/h, 去除效率 90%)处理后经 15m 高排气筒排放		《大气污染物综合 排放标准》 (GB16297-1996)		
	厂区道路	运输扬尘	路面硬化,定期清扫、洒水增湿、运输车辆进出场冲洗			
	初期雨水	SS	依托厂区已有初期雨水池收 集后排入厂区污水处理站			
	碱性滤液	pH、SS、COD、 NH ₃ -N、V、Mn、 硫酸盐	依托厂区现有污水处理站 处理后部分厂内循环利用,	《污水综合排放标 准》(GB8978-1996) 中一级标准		
地表水环境	碱液喷淋塔废水	pH、硫酸盐等	剩余部分排入园区污水处			
	生活污水	SS、COD _{Cr} NH ₃ -N、BOD ₅	理厂			
	车辆冲洗废水	SS	依托厂区现有车辆冲洗废 水沉淀池沉淀处理后回用, 不外排。	/		
声环境	项目生产设备 和运输车辆	噪声	选用低噪设备,基座安装减 震垫,润滑保养,风机进出 口安装消声器,球磨机加装 橡胶减振衬板	《工业企业厂界环 境噪声排放标准》 (GB12348-2008)中 3 类标准		
固体废物	项目块铁和细铁粉外售炼钢厂或机械铸造厂综合利用,废钢球、废衬板收集后外售废品回收站,硫酸亚铁依托厂区现有硫酸亚铁临时库房暂存后外售攀枝花东立新材料有限公司综合利用;废润滑油、废油桶和含油手套和棉纱依托现有危废间收集后,委托中节能(攀枝花)清洁技术发展有限公司处置;职工生活垃圾依托厂内垃圾桶收集后,由环卫部门统一清运处置。					
土壤及地下水污染防治措施	项目区采取分区防渗,分区重点防渗区、一般防渗区及简单防渗区。 重点防渗区: 危废暂存间依托现有 100mm 厚 C10 混凝土垫层+250mm 厚 C20 混凝土 +3mm 环氧玻璃钢隔离层+耐腐蚀地砖,防渗性能满足 K≤1×10 ⁻¹⁰ cm/s 要求;废酸高位槽、酸浸反应区防渗要求为等效黏土层 Mb≥6.0m(渗透系数 K≤1×10 ⁻⁷ cm/s),建议采用防渗混凝土+2mmHDPE 防渗,防渗层渗透系数≤1×10 ⁻⁷ cm/s。 一般防渗区: 钢渣原料仓、球磨磁选区、铁渣堆场、压滤制浆区域防渗要求为等效黏土层 Mb≥1.5m(渗透系数K≤1×10 ⁻⁷ cm/s)。建议采用刚性+防腐的防渗措施,如环氧碱类防腐层+不低于20cm P8防渗混凝土(渗透系数0.26×10 ⁻⁸ cm/s)。硫酸亚铁临时库房依托现有素土(或粘土)夯实+100mm厚C10混凝土垫层+250mm厚C25混凝土防渗。 简单防渗区: 本项目厂区道路等区域采用混凝土地坪硬化。					

生态保护 措施	/
环境风险 防范措施	项目废酸依托厂区连续酸解厂房旁老硫酸罐区内现有废酸罐暂存,容积为 100m³,钢结构,四周设置有围堰(围堰高 1.5m,有效容积 400m³)。本项目新增废酸高位槽、酸浸罐区设置围堰(废酸高位槽围堰有效容积不低于 50m³,酸浸罐区围堰不低于 100m³),围堰与围堰内罐体之间保证足够的安全距离,围堰做防渗漏、防腐处理。围堰内设置导流沟渠和阀门,导流沟渠接口接入废水事故应急池。事故水池依托现有工程已有事故水池(500m³)。
其他环境 管理要求	无

六、结论

本项目符合国家产业政策,符合当地产业发展导向,选址符合当地政府规划。项目
所在区域内无重大环境制约要素,环境质量现状良好。项目贯彻了"清洁生产"、"达
标排放"原则,采取的污染物治理方案均技术可行,措施有效。工程实施后对环境影响
小,基本维持当地环境质量现状级别。只要落实本报告表提出的环保对策措施,本项目
在攀枝花钒钛高新技术产业开发区马店组团兴中钛业现有厂区内建设,从环境保护角度
而言是可行的。

附表

建设项目污染物排放量汇总表

项目 分类	污染物名称	现有工程 排放量①	现有工程 许可排放量 ②	在建工程排放量③	本项目排放量(固体废物产生量)④	以新带老削減量 (新建项目不填) ⑤	本项目建成后 全厂排放量(固体 废物产生量)⑥	变化量 ⑦
	颗粒物	22.64	24.61	11.59	0.79	/	35.02	+12.38
	SO_2	25.53	57.02	0.10	0	/	25.63	0
废气	NOx	41.82	80.78	0.44	0	/	42.26	0
	铬及其化合物	/	/	/	3.42kg/a	/	3.42kg/a	+3.42kg/a
	硫酸雾	/	/	2.38	1.44	/	3.82	+3.82
باديض	COD	152.28	/	27.92	6.70	/	186.90	+34.62
废水	NH ₃ -N	22.84	/	4.19	1.0	/	28.03	+5.19
	块铁	/	/	/	525	/	525	+525
	细铁粉	/	/	/	10560	/	10560	+10560
一般工业 固体废物	硫酸亚铁	216000	/	/	20000	-20000	216000	0
	废钢球	/	/	/	3.5	/	3.5	+3.5
	废衬板	/	/	/	1.5	/	1.5	+1.5
危险废物	废润滑油、废 油桶、含油手 套和棉纱	1.0	/	0.5	0.25	/	1.75	+0.75

注: 1、⑥=①+③+④-⑤; ⑦=⑥-①; 单位: t/a