

团 体 标 准

T/CIECCPA 115—2025

热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用技术要求

Technical requirements for regeneration and utilization of
industrial waste sulfuric acid and sulfur-containing waste liquid
by thermal cracking

2025 - 12 - 24 发布

2025 - 12 - 29 实施

中 国 工 业 节 能 与 清 洁 生 产 协 会 发 布

CLECCRA

目 次

前言..... II

1 范围..... 1

2 规范性引用文件..... 1

3 术语和定义..... 1

4 总体要求..... 3

5 工艺设计..... 3

6 设备与材料选择..... 6

7 运行和维护管理..... 8

表 1 净化出口主要烟气杂质含量指标要求..... 4

表 2 转化工艺选择..... 5

表 3 干燥吸收工序操作参数..... 6

前 言

本文件按照GB/T 1.1-2020《标准化工作导则 第1部分：标准化文件的结构和起草规则》的规定起草。请注意本文件的某些内容可能涉及专利。本文件的发布机构不承担识别专利的责任。

本文件由中国工业节能与清洁生产协会提出并归口。

本文件起草单位：美景（北京）环保科技有限公司、新疆新业能源化工有限责任公司、杭州东日节能技术有限公司、北京绿碳循环信息技术咨询有限公司。

本文件主要起草人：郭光宇、程广春、马金荣、王鹏飞、章一夫、肖从峰、邓向辉、邱树锋、万广成、任晓佳、马春伟、张文婷、梁晓苏、李成功。

热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用技术要求

1 范围

本文件规定了热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用技术的总体要求、工艺设计、设备与材料选择、运行和维护管理。

本文件适用于热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用技术的工艺设计、设备与材料选择、运行和维护管理，可作为热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用项目环境影响评价、环境保护设施设计、施工、验收和运营管理的技术参考依据。本文件所规定的热裂解再生利用技术，适用于处理硫质量分数不低于20%（或经浓缩后硫质量分数不低于20%）的工业废硫酸和含硫废液。

2 规范性引用文件

下列文件对于本文件的应用是必不可少的。凡是注明日期的引用文件，仅注日期的版本适用于本标准。凡是未注日期的引用文件，其最新版本（包括所有的修改单）适用于本标准。

GB/T 534	工业硫酸
GB 18484	危险废物焚烧污染控制标准
GB 26132	硫酸工业污染物排放标准
GB 16297	大气污染物综合排放标准
GB 8978	污水综合排放标准
GB/T 50493	石油化工可燃气体和有毒气体检测报警设计标准

3 术语和定义

下述术语和定义适用于本文件。

3.1

热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用技术 regeneration and utilization technology of industrial waste sulfuric acid and sulfur-containing waste liquid by thermal cracking

基于高温下(1000℃~1200℃)工业废硫酸和含硫废液中的硫酸、硫化物、硫酸盐及其他有机、无机杂质发生分解或燃烧，再生生成主要组分为SO₂的烟气，这部分烟气采用接触法制酸工艺生产洁净的浓硫酸或其他硫化工产品的技术。

3.2

接触法制酸技术 contact acid production technology

接触法制酸是通过触媒的催化作用，将SO₂和O₂化合而成SO₃，再将SO₃吸收而成硫酸的技术。

3.3

废硫酸 waste sulfuric acid

硫酸使用后产生的降低或失去原利用价值的硫酸或硫酸溶液。

3.4

含硫废液 sulfur-containing waste liquid

工业生产过程中产生的含硫液体，例如：硫铵盐、硫化物、硫酸盐、硫代硫酸盐、亚硫酸盐等溶液。

3.5

可在线清灰烟气冷却换热器 online-cleaning flue gas cooling heat exchanger

可在线清灰烟气冷却换热器为管壳式换热器，前后分别设置大空腔集灰箱，可在线清灰烟气冷却换

热器一端设有快开口实现在线清灰，快开口和换热管一一对应。可在线清灰烟气冷却换热器用于冷却高温烟气，管程走高温烟气，壳程走冷却介质，冷却介质通常为空气。

3.6

烟气杂质 **impurities in flue gas**

热裂解再生废硫酸和含硫废液产生烟气中含有的烟尘、烟雾或气溶胶、挥发性金属及化合物、气态非金属化合物等。

3.7

烟气净化 **flue gas cleaning**

烟气净化是指除去烟气中的烟尘、烟雾或气溶胶、挥发性金属及其化合物、气态非金属化合物等有害杂质。

3.8

化学法除氟 **chemical defluorination**

化学法除氟是指用化学方法将氟离子转化为难溶物质，从而实现分离去除的方法。

3.9

单次接触转化工艺 **single-conversion process**

单次接触转化工艺是指含SO₂烟气经过一段或多段触媒层转化反应，之后通过吸收塔等设备除去转化反应生成的SO₃，后续的含SO₂烟气不再经过触媒层转化反应的工艺。

3.10

两次接触转化工艺 **double-conversion process**

两次接触转化工艺是指含SO₂烟气经过一段或多段触媒层转化反应，之后通过一级吸收塔等设备除去转化反应生成的SO₃，后续的含SO₂烟气再经过一段或两段触媒层转化反应后再次除去转化反应生成SO₃的工艺。

3.11

转化自热平衡 **conversion process self-thermal equilibrium**

转化自热平衡是指在转化换热工序中，其内部产生的热量与向外界散失的热量达到动态平衡的状态。

3.12

钒系催化剂 **vanadium catalyst**

钒系催化剂是指以V₂O₅为活性组分，以碱金属硫酸盐(K₂SO₄或Na₂SO₄等)为助催化剂，以硅藻土为载体的多组分催化剂。

3.13

单转单吸 **single-conversion single-absorption**

单转单吸是指含SO₂烟气经过一段或多段触媒层转化反应后只经过单级吸收塔吸收转化反应生成SO₃的技术。

3.14

两转两吸 **double-conversion double-absorption**

两转两吸是指含SO₂烟气经过一段或多段触媒层转化反应后送入一级吸收塔吸收一级转化反应生成的SO₃，吸收SO₃后的烟气再经过一段或两段触媒层转化反应后送入二级吸收塔吸收二级转化反应生成SO₃的技术。

3.15

有机胺离子液脱硫 **desulfurization by organic amine ionic liquid**

有机胺离子液脱硫是指利用有机胺离子液，在一定的环境下有选择地吸收烟气中的SO₂成份，吸收后的有机胺离子液再在高温环境下将吸收的SO₂解吸出来，形成纯净的气态SO₂，从而实现烟气脱硫的技术。

3.16

活性炭催化氧化法脱硫 desulfurization by catalytic oxidation of activated carbon

活性炭催化氧化法脱硫是指在有一定的温度下,以专用改性活性碳为催化剂,吸收烟气中的 O_2 和 H_2O ,并将 SO_2 氧化为硫酸,从而实现烟气脱硫的技术。

4 总体要求

- 4.1 热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用装置的生产规模应与工业废硫酸和含硫废液的处理量相适应。
- 4.2 热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用工艺应在充分研究工业废硫酸和含硫废液的性质、条件与特点的基础上,经过综合分析,全面讨论确定。
- 4.3 热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用技术的产品硫酸指标不应低于GB/T 534标准中的相关要求。
- 4.4 热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用工艺在总结生产经验的基础上,应积极采用新技术、新材料和新设备,做到技术先进、经济合理、安全可靠、节能减排。
- 4.5 热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用过程产生的废气、废液和废固应妥善处理,不得对环境造成污染。
- 4.6 热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用装置过程控制及参数监测应采用集散控制系统,提高自动化程度;对涉及安全、环保等关键参数应采取监测、报警、联锁控制等相应措施,确保安全生产。
- 4.7 热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用技术的工艺设计、设备与材料选择、运行和维护管理,除应符合本文件外,还应符合国家现行有关标准的规定。

5 工艺设计

5.1 一般规定

- 5.1.1 热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用技术适用于:硫质量分数不低于20%(或经浓缩后硫质量分数不低于20%)的工业废硫酸和含硫废液。例如:石油炼制废硫酸、乙炔净化废硫酸、丙烯腈(AN)和甲基丙烯酸甲酯(MMA)废液、焦化硫泡沫及脱硫废液、磺化废硫酸、农药及染料行业含有机物废硫酸、蒽醌废硫酸、离子交换树脂废硫酸等。
- 5.1.2 热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用装置主要由热裂解工序、烟气净化工序、转化换热工序、干燥吸收工序和尾气脱硫工序组成。
- 5.1.3 可燃气体和有毒气体报警仪配置应按照GB/T 50493执行。

5.2 热裂解工序

- 5.2.1 应合理利用热裂解工序产生高温烟气降温过程中的热量,用于焚烧裂解炉的助燃介质预热,减少燃料气的消耗,多余的热量宜回收利用,例如通过余热回收锅炉生产蒸汽。
- 5.2.2 助燃介质预热热源应采用热裂解产生的高温烟气、蒸汽或独立加热炉产生的高温烟气。
- 5.2.3 热裂解助燃介质宜采用空气或富氧空气。
- 5.2.4 燃烧器应选用低氮燃烧器。
- 5.2.5 焚烧裂解炉内宜保持 $1000^{\circ}\text{C}\sim 1200^{\circ}\text{C}$ 。
- 5.2.6 焚烧裂解炉内的停留时间应根据废硫酸和含硫废液的雾化程度确定,雾化越充分,雾滴粒度越小,需要停留时间越短,一般控制停留时间不宜低于8s。
- 5.2.7 焚烧裂解炉内宜为微负压操作。
- 5.2.8 应通入雾化介质将进入雾化喷枪的废硫酸和含硫废液雾化,雾化介质宜选用压缩空气或低压蒸汽,雾化介质使用量与废硫酸和含硫废液的质量比宜为0.15~0.30。

- 5.2.9 焚烧裂解炉宜维持还原—弱氧化气氛，减少氮氧化物生成。
- 5.2.10 焚烧裂解工序氧气浓度分析仪前宜设置过滤器，以防止烟气中的尘影响氧浓分析仪的可靠性和长期运行。
- 5.2.11 对于乙炔净化废硫酸，其再生焚烧裂解炉后宜设置降尘室，宜控制降尘室的烟气温度 $800^{\circ}\text{C}\sim 900^{\circ}\text{C}$ ，降尘室烟气停留时间不宜低于 5s ；乙炔净化废硫酸热裂解再生裂解炉后不宜设置自然对流辐射式炉气冷却器。
- 5.2.12 热裂解工序烟气降温余热回收锅炉水侧工作压力应不低于 4.0MPaG ；而对于乙炔净化废硫酸热裂解再生装置不宜采用余热回收锅炉对热裂解工序产生高温烟气进行降温。
- 5.2.13 废硫酸和含硫废液经焚烧裂解炉热裂解再生后，在烟气降温过程中，与烟气接触金属壁面温度不宜低于 250°C ；对于乙炔净化废硫酸，其热裂解再生降尘室后烟气宜通过可在线清灰烟气冷却换热器进行降温，与烟气接触金属壁面温度不宜低于 350°C 。
- 5.2.14 可在线清灰烟气冷却换热器
- a) 烟气应走换热器管程，换热管直径不宜低于 $\text{DN}50$ ；
 - b) 换热器可采用立式或卧式布置，而对于乙炔净化废硫酸热裂解再生装置热裂解工序换热器宜采用立式布置；
 - c) 换热器管程操作压力宜为负压；
 - d) 换热器壳程空气侧操作压力应大于管程烟气侧操作压力。
- 5.2.15 废硫酸和含硫废液热裂解再生装置热裂解工序产生高温烟气宜降温至 $280^{\circ}\text{C}\sim 350^{\circ}\text{C}$ 送入烟气净化工序；对于乙炔净化废硫酸，其热裂解工序产生高温烟气降温后不宜低于 450°C 进入烟气净化工序。

5.3 烟气净化工序

- 5.3.1 该工序应根据烟气性质、产品质量要求、净化指标等选择相关技术，优选稀酸洗涤绝热蒸发的湿法烟气净化工艺。
- 5.3.2 当烟气中氟含量大于 $0.25\text{mg}/\text{Nm}^3$ 时，应采用化学法除氟。
- 5.3.3 该工序出口主要烟气杂质含量，应符合表1的指标要求。

表1 净化出口主要烟气杂质含量指标要求

主要烟气杂质	砷	氟	氯	尘	酸雾
含量 mg/Nm^3	≤ 1.0	≤ 0.25	≤ 0.5	≤ 2.0	≤ 5.0

- 5.3.4 湿法烟气净化流程宜选用：洗涤塔—填料冷却塔（板式换热器）—一级电除雾器—二级电除雾器。
- 5.3.5 采用稀酸洗涤绝热蒸发净化工艺的湿法烟气净化，宜设置稀酸脱吸塔，脱出的含 SO_2 烟气应返回填料冷却塔入口。
- 5.3.6 采用稀酸洗涤绝热蒸发净化工艺的湿法烟气净化，该工序出口的烟气温度应满足干燥吸收工序的硫酸水平衡要求。
- 5.3.7 稀酸冷却宜选用板式冷却器，稀酸板式冷却器的酸侧入口宜设置篮式过滤器。
- 5.3.8 该工序宜设置两级电除雾器。
- 5.3.9 电除雾器宜设置冲洗装置。
- 5.3.10 二级电除雾器出口总管上应设置安全水封。
- 5.3.11 对洗涤塔等关键设备的各种重要参数应采取监测、联锁控制及自动报警的措施。
- 5.3.12 该工序产生的稀硫酸可直接外送处理或中和后外送处理。
- 5.3.13 该工序产生的稀硫酸不宜采用斜管沉降器进行过滤。

5.4 转化换热工序

- 5.4.1 选择转化工艺时，应选择成熟的、经生产验证的转化工艺。
- 5.4.2 选择转化工艺时，应根据入转化SO₂浓度是否满足转化自热平衡确定采用单次接触转化工艺或两次接触转化工艺。
- 5.4.3 助燃介质选用富氧空气时，宜在该工序配置SCR脱硝。
- 5.4.4 转化触媒应选用钒系催化剂。
- 5.4.5 转化触媒层数及触媒类型应根据入转化SO₂浓度和总转化率要求确定，接触法制酸转化工艺选择应符合表2的规定。

表2 转化工艺选择

入转化SO ₂ 浓度vol%	宜采用的转化工艺
3.5~6	单次接触转化工艺
5~12	两次接触转化工艺

- 5.4.6 入转化SO₂烟气氧硫比（O₂/SO₂）不应小于0.8。
- 5.4.7 触媒的类型应根据入转化烟气条件和总转化率要求选择，触媒的装填量及各层分配比例应通过计算确定。
- 5.4.8 转化器应装填活性高、通气阻力小、载尘能力强的触媒；触媒层高度应留有裕量；触媒装填系数宜取170L/(d·t)~350L/(d·t)（100%硫酸）。
- 5.4.9 转化换热工序的开工预热宜选用燃油、燃气或电加热方式。
- 5.4.10 采用两次接触转化工艺时，开工预热系统应同时满足一次转化和二次转化的预热要求。
- 5.4.11 转化率应符合下列规定：
 - a) 单次接触转化工艺SO₂转化率应不低于96%；
 - b) 两次接触转化工艺SO₂转化率应不低于99.5%。
- 5.4.12 换热流程宜根据入转化烟气条件、转化器触媒层配置及转化余热回收方案等综合比较后确定。

5.5 干燥吸收工序

- 5.5.1 干燥吸收的工艺流程应与转化工艺相对应。
- 5.5.2 酸冷却宜选用泵后冷却流程。
- 5.5.3 干燥吸收的串酸宜采用泵后串酸流程。
- 5.5.4 干燥循环系统生产93%~98%硫酸宜经过脱吸塔脱除SO₂，脱吸塔排气宜接到干燥塔入口管。
- 5.5.5 干燥吸收工序所有泵槽液面宜维持微负压，排气总管应接到干燥塔入口管。
- 5.5.6 干燥吸收工序产成品硫酸应降温至40℃以下再外送。
- 5.5.7 干燥塔出口烟气含水量应不高于0.1g/Nm³。
- 5.5.8 SO₃吸收率应不低于99.95%。
- 5.5.9 干燥吸收工序计算选用的操作参数应以生产实践为依据，可按表3选用，部分操作指标应通过计算确定。

表3 干燥吸收工序操作参数

项目	干燥塔	吸收塔(单转单吸)	一级吸收塔(两转两吸)	二级吸收塔(两转两吸)
入口气体温度℃	≤40	160~200	160~200	140~180
出口气体温度℃	35~50	60~72	60~82	60~72

入口喷淋酸温度℃	≤50	≤70	≤80	≤70
出口喷淋酸温度℃	≤70	≤100	≤120	≤100
喷淋酸浓度wt%	93~98	98~98.8	98~98.8	98~98.8
喷淋酸密度m ³ /(m ² ·h)	≥18	≥18	≥18	≥18
操作气速m/s	1.2~1.8	1.2~1.8	1.2~2.0	1.2~1.8
效率%	气体出口含水≤0.1Nm ³	SO ₃ 吸收率≥99.95	SO ₃ 吸收率≥99.95	SO ₃ 吸收率≥99.95

5.5.10 干燥吸收工序区域内必须设置洗眼器、淋洗器。

5.6 尾气脱硫工序

5.6.1 尾气脱硫工艺应根据SO₂排放控制总量、脱硫效率、脱硫剂供应的难易度、自然资源情况、脱硫副产物的综合利用、废液和（或）废固排放、厂址条件以及技术经济指标等因素，综合比较后确定。

5.6.2 尾气脱硫工艺宜选择有机胺离子液脱硫或活性炭催化氧化法脱硫。

5.6.3 尾气脱硫选用脱硫剂应易获取，该工序产品应有销路或可综合利用。

5.6.4 尾气脱硫出口应设置尾排在线监测分析仪。

5.6.5 尾气排放应符合GB 26132和GB 18484标准的规定。

6 设备与材料选择

6.1 热裂解设备

6.1.1 焚烧裂解炉宜采用热壁设计，设置外保温，焚烧裂解炉外壁温度应控制在250℃~350℃。

6.1.2 焚烧裂解炉内衬耐火层和保温层宜采用衬砖结构。

6.1.3 焦化硫泡沫及含硫废液热裂解再生装置焚烧裂解炉宜采用双室立式炉（前室为主炉、后室为副炉），主炉应具备多相态进料功能，副炉宜具有除尘功能。

6.1.4 热裂解工序余热回收锅炉采用火管锅炉时，需考虑焚烧过程中有结焦和金属氧化物的产生，宜设置大空腔集灰、在线清灰系统等措施减少炉管堵塞；热裂解工序余热回收锅炉采用膜式水冷壁锅炉时，烟气走空腔，应在余热回收锅炉下部设置灰斗，宜配置以下吹灰装置中的一种或多种组合：机械振打清灰器、声波吹灰器、激波清灰器等。

6.1.5 可在线清灰烟气冷却换热器应设置快速在线清灰口。

6.1.6 可在线清灰烟气冷却换热器人孔应设计为内嵌式。

6.1.7 可在线清灰烟气冷却换热器冷侧空气入气口宜设置防冲挡板。

6.2 烟气净化设备

6.2.1 洗涤塔可选用空塔、动力波洗涤器或文丘里洗涤器。

6.2.2 空塔应采用玻璃钢或钢衬耐腐蚀材料制作，烟气入口段材质应耐高温、耐腐蚀及耐磨蚀。

6.2.3 动力波洗涤器过渡段宜设置冷却水夹套。

6.2.4 动力波洗涤器过渡段材质可选用哈氏合金G30、哈氏合金C276、钢搪铅铋合金内衬石墨（或耐酸砖）、钢衬氟塑料内衬石墨（或耐酸砖）等；而对于乙炔净化废硫酸热裂解再生装置动力波洗涤器过渡段不宜采用浸渍石墨。

6.2.5 文丘里洗涤器收缩管宜设置冷却水夹套。

6.2.6 填料冷却塔宜选用玻璃钢制作。

6.2.7 稀酸泵宜选用工程塑料泵。

- 6.2.8 稀酸冷却板式换热器材质可选用SMO254或哈氏合金C276。
- 6.2.9 电除雾器阳极管操作气速宜选用0.65m/s~1.20m/s。
- 6.2.10 烟气在电除雾器阳极管内的停留时间宜选用4s~8s。
- 6.2.11 电除雾器的材质可选用导电玻璃钢（CFRP）、聚氯乙烯（PVC）等。
- 6.2.12 对于氟、氯含量较高的烟气，玻璃钢防腐层宜采用耐氟、氯腐蚀的材料。
- 6.2.13 该工序稀酸和烟气介质的管道与阀门材质可选用非金属或钢衬非金属，例如：钢衬聚烯烃树脂（PO）、钢衬高密度聚乙烯（PE）、钢衬聚四氟乙烯（PTFE）、玻璃钢（FRP）或复和管等。
- 6.2.14 稀酸泵出口不宜采用耐压等级较低的非金属材料管道。

6.3 转化换热设备

- 6.3.1 该工序转化器材质可选用碳钢衬砖或不锈钢材质。
- 6.3.2 该工序转化器和换热器人孔应设计为内嵌式。
- 6.3.3 该工序换热器宜选用管壳式换热器，换热管宜选用无缝钢管，不宜选用缩放管。
- 6.3.4 该工序换热器折流板可选用盘环式或单弓形。
- 6.3.5 该工序换热器壳程入口宜设置防冲挡板。
- 6.3.6 该工序温度高于450℃的烟气管道，宜选用奥氏体不锈钢或喷铝钢管等，其他可采用碳钢管道。

6.4 干燥吸收设备

- 6.4.1 该工序干燥塔宜采用双层网垫式除雾器；吸收塔宜采用烛状纤维除雾器。
- 6.4.2 该工序塔、槽独立布置时，塔宜采用碟形底结构；塔、槽连体布置时，塔可采用平底或碟形底结构。
- 6.4.3 该工序塔主体可选用钢衬耐酸瓷砖、钢衬合金钢或整体合金钢结构。
- 6.4.4 该工序塔的填料支承宜选用开孔率大、阻力小的条梁或球拱，填料可选用矩鞍环、异鞍环、阶梯环或陶瓷规整填料。
- 6.4.5 该工序应根据塔径、填料型号及填料高度等参数对塔内件进行水力学核算，水力学核算后提供气液相负荷数据、填料层压降、泛点率等数据。
- 6.4.6 该工序塔的分酸装置宜选用槽管式、倒扣子母槽式或管式分酸器，分酸点不宜小于42个/m²。
- 6.4.7 该工序泵槽可采用卧式或立式型式，材质可采用钢衬耐酸瓷砖、钢衬合金钢或整体合金钢。
- 6.4.8 浓酸泵宜选用液下泵，泵入口应配滤网。
- 6.4.9 浓酸冷却器可选用管壳式或板式。管壳式浓酸冷却器包括阳极保护和不带阳极保护两种形式，应综合比较后进行选择使用。浓酸冷却器的材质应根据硫酸浓度和操作温度合理选择。带阳极保护管壳式酸冷却器的换热管宜选用316L不锈钢管，壳体、管板、折流板及补偿器宜选用304L不锈钢。阳极保护酸冷却器进口酸温：93%硫酸不应高于70℃，98%硫酸不应高于100℃。板式酸冷却器入口酸温根据板片材质选用，哈氏合金C276温度不宜超过90℃，酸温高于90℃时，宜选用哈氏合金D205等。
- 6.4.10 浓硫酸管道，当温度较低时，管道材质可选用不锈钢、铸铁、钢衬聚四氟乙烯（PTFE）；当温度较高时，管道材质可选用带阳极保护不锈钢、高硅不锈钢或钢衬聚四氟乙烯（PTFE）。浓硫酸阀门可选用球阀、蝶阀、旋塞阀等，材质可选用奥氏体不锈钢、奥氏体高硅不锈钢、聚全氟乙丙烯衬里（FEP）或聚四氟乙烯衬里（PTFE）等。
- 6.4.11 带阳极保护的管道流速不应大于1.2m/s。

6.5 尾气脱硫设备

两转两吸的二级吸收塔（或单转单吸的吸收塔）排出的气体管道在进入尾气脱硫工序设备前宜设置衬四氟过渡段（5倍管道直径长度或2m，取较短者）。

7 运行和维护管理

7.1 一般规定

- 7.1.1 热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用装置不宜频繁启停。
- 7.1.2 热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用装置运行和维护应制定操作规程。
- 7.1.3 热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用装置应根据生产实际情况制定合理的联锁逻辑,不应在解除联锁的调试状态下运行,联锁报警值设置不应随意更改。
- 7.1.4 操作人员应经过专业培训后持证上岗。

7.2 系统开车与运行

- 7.2.1 开车前应检查系统的完整性和完好性。
- 7.2.2 系统应启用配套公用工程和辅助系统。
- 7.2.3 系统正常运行过程中应定期巡检,并应做好记录,发现问题应及时上报,并应及时处理。
- 7.2.4 系统正常运行时应严格控制各项工艺指标,并应严格执行操作规程。
- 7.2.5 焚烧裂解炉出口氧含量是热裂解工序重要的控制指标,因烟气中的尘会影响氧分析仪的可靠性和使用周期,宜将烟气引出,并设烟气过滤装置。
- 7.2.6 生产运行中应关注系统阻力变化,及时分析并处理。二氧化硫风机前的阻力增加通常是由换热设备管束灰尘堵塞或烟气管道局部灰尘堆积造成的,对于换热器设备管束灰尘堵塞应及时在线清灰,对于局部管道堵塞需适时停车清理。二氧化硫风机后的阻力升高,通常由下述一种或多种原因造成:(1)吸收塔纤维除雾器硝酸盐结晶;(2)冷热换热器酸泥堵塞;(3)尾气脱硫工序的设备、管道,局部硫酸盐析出结晶等。
- 7.2.7 日常监护锅炉炉水水质指标,按规定加药、排污。

7.3 系统停车

- 7.3.1 整个系统的停车宜由控制系统按操作规程制定的停车程序完成。
- 7.3.2 长期停车以及停车换触媒之前,应用高于 400℃的干燥热空气吹净(小风量热吹扫),吹扫时间不宜低于 12 小时,直至分析末段触媒出口吹出气体 $\text{SO}_2+\text{SO}_3<0.02\%$,加大风量,转入冷吹扫,吹净触媒中少量残留的三氧化硫气体,直至降至常温。

7.4 系统维护

- 7.4.1 系统装置应按要求定期维护,例如:烟气冷却换热器定期在线清灰;设备和管道定期监测壁厚;对在线分析仪表定期标定等。
- 7.4.2 动设备应认真执行设备润滑维护保养制度。
- 7.4.3 在触媒筛分阶段,宜采用触媒筛分设备,筛分设备应能够降低维保人员的劳动强度,并采取负压或封闭壳体等措施避免触媒粉尘对维保人员造成伤害和污染环境。

7.5 安全与职业健康卫生

- 7.5.1 热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用装置的从业人员,应进行必要的安全教育和现场应急演练训练,考试合格后才可从事生产操作。
- 7.5.2 对进入操作现场的人员,应穿戴好劳动安全防护用品,包括防酸碱工作服、劳保鞋、安全帽、防护面屏、防毒口罩、防酸碱手套等。
- 7.5.3 检维修作业应执行作业票审批制度,在检修机械、电气、仪表等设备时,应执行挂警示牌和挂锁制度。

7.6 环境保护

7.6.1 热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用过程中产生的废气，经处理后应符合GB 26132、GB 16297、GB 18484等国家和地方大气污染物排放标准要求。

7.6.2 热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用过程中产生的废液，经处理后应符合GB 26132、GB 8978等国家和地方大气污染物排放标准要求。

7.6.3 热裂解法处理工业废硫酸和含硫废液再生利用过程中产生的废触媒，应交有资质的厂家处理。
