ICS CCS H

团 体 标 准

T/SSEA XXXX—2021

烧结烟气脱硫脱硝技术评价要求

The technical evaluation requirement of sintering flue gas desulfurization denitrification

2021-XX-XX 发布

2021-XX-XX 实施



版权保护文件

版权所有归属于该标准的发布机构。除非有其他规定,否则未经许可,此发行物及其章节不得以 其他形式或任何手段进行复制、再版或使用,包括电子版,影印件,或发布在互联网及内部网络 等。使用许可可于发布机构获取。

目 次

前	· 言	II.
	范围	
2	规范性引用文件	1
	术语和定义	
4	评价原则与范围	1
5	脱硫脱硝技术评价要求	1
6	评价方法	3
7	评价程序和报告	.4

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》给出的规则起草。

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这些专利的责任。

本文件由中国特钢企业协会团体标准化工作委员会提出并归口。

本文件主要起草单位: 山东国舜建设集团有限公司、冶金工业规划研究院、......

本文件主要起草人:

烧结烟气脱硫脱硝技术评价要求

1 范围

本文件规定了烧结烟气脱硫脱硝技术评价的术语和定义、评价原则与范围、脱硫脱硝技术评价要求、评价方法、评价程序和报告。

本文件适用于烧结烟气石灰石/石灰-石膏法、氨法、循环流化床法、旋转喷雾干燥法、活性碳法等脱硫技术的评价,烧结烟气SCR、活性焦法等脱硝技术的评价,其他类似脱硫脱硝工艺也可参照执行。

2 规范性引用文件

下列文件中的内容通过文中的规范性引用而构成本文件必不可少的条款。其中,注日期的引用文件,仅该日期对应的版本适用于本文件;不注日期的引用文件,其最新版本(包括所有的修改单)适用于本文件。

GB 13456 钢铁工业水污染物排放标准

3 术语和定义

本文件没有需要界定的术语和定义。

4 评价原则与范围

- 4.1 脱硫脱硝技术的评价应以环境保护法律、法规、标准为依据,以达到国家、地方排放标准要求为前提,科学、客观、公正、公平地评价脱硫脱硝技术。
- 4.2 脱硫脱硝技术评价体系由工艺技术、能源资源消耗、技术经济和二次产物处置 4 个一级指标构成, 在每个一级指标下设施若干个二级指标,在二级指标下提出具体要求。
- 4.3 脱硫脱硝技术评价总分为 100 分,其中:工艺技术为 20 分、能源资源消耗为 30 分、技术经济为 25 分、二次产物处置为 25 分。
- 4.4 脱硫技术评价范围包括:吸收系统、吸收剂制备系统、副产物处理系统等。脱硝技术评价范围包括:还原剂系统、催化反应系统等。

5 脱硫脱硝技术评价要求

5.1 脱硫技术评价要求

脱硫技术评价指标体系见表1。

表 1 烧结烟气脱硫技术评价指标体系

Ī	序	一级指	二级指标	评价要求			分	Ī
	号	标		I级	II级	III级	值	
	1	工艺技	适用范围	入口 SO ₂ 浓度(干基折算)≥8000mg/m³,烟气量≥50000m³/h		5	Ì	

	术(20)	脱硫	效率	≥95%	≥85%, 且<90%	<90%	20
		排放浓度		处理后烟气中的 SO2浓度应能达到国家及地方标准要求			30
		颗粒物		经过脱硫塔后,烟气中颗粒物浓度应≤20mg/m³			10
		同步运	5转率	脱硫设施与烧结机同步运转率应能达到 100%			25
		智能化	乙水平	脱硫系统具有自动加药、自动控制等智能化设施			10
		脱硫剂	湿法	≤1.02	>1.02,且≤1.06	>1.06	
		与硫摩 尔比	半干法 /干法	≤1.2	>1.2,且≤1.5	>1.5	25
	能源资	水资源	原消耗	≤10t/tSO ₂	>10t/tSO ₂ ,且 ≤20t/tSO ₂	>20t/tSO ₂	20
2	源消耗 (30)	电	耗	≤5kW·h/t 硕∸	>5kW·h/t 矿,且 ≤10kW·h/t 矿	>10kW·h/t 矿	35
		压缩	空气	≤4 × 10 ⁻⁴ m³/(h·t 矿)	>4×10 ⁻⁴ m ³ / (h·t) ,且≤6×10 ⁻⁴ m ³ / (h·t) (h·t)	>6×10 ⁻⁴ m³/(h·t	10
			蒸汽	消耗	≤1 x 10 ⁻⁶ t/ (h⋅t 矿)		>3×10 ⁻⁶ t/(h·t 矿)
	3 技术经济(25)	单位投	资成本	≤20 万元/m²	>20 万元/m², 且≤50 万元/m²	>50 万元/m²	35
3		单位脱	除成本	≤1500 元/tSO ₂	>1500 元/tSO ₂ ,且 ≤3000 元/tSO ₂	>3000 元/t	35
			比占地	也面积	$\leq 10 \text{m}^2/\text{m}^2$	$>10\text{m}^2/\text{m}^2$, \mathbb{H} $\leq 20\text{m}^2/\text{m}^2$	$> 20 \text{m}^2/\text{m}^2$
4	二次产物处置	废水:	排放	无废水产生	有废水产生,经过处 理后回用	有废水产生,过处 理后排放,排放符 合 GB 13456 的要 求	20
	(25)	脱硫副产		≥80%	≥80%, 且<40%	<40%	30
		副产物	7收益	脱硫副产物易于处	理售卖,为企业带来经	济效益	50

5.2 脱硝技术评价要求

脱硝技术评价指标体系见表2。

表 2 烧结烟气脱硝技术评价指标体系

序	一级	二级指标	评价要求			分	
号	号 指标	—纵相你	I级	II级	III级	值	
		适用范围	入口 NOx 浓度(干基折算)≥8000mg/m³,,	烟气量≥50000m³/h	10	
	工艺 技术 (20)	工艺	脱硝效率	≥90%	≥85%, 且<90%	<85%	20
1		排放浓度	处理后烟气中的	NOx 浓度应能达到国家及	地方标准要求	25	
		同步运转率	脱硝设施与烧结	机同步运转率应能达到 10	0%	30	
		智能化水平	脱硝系统具有自	动加药、自动控制等智能	化设施	15	

	能源	催化剂消耗	≤0.15m ³ /t NOx	>0.15m³/t NOx,且 ≤0.3m³/t	>0.3m ³ /t NOx	25
2	资源 消耗	还原剂消耗	≤6t/t NOx	>6t/t NOx,且≤10t/t NOx	>10t/t NOx	25
	(30)	能耗	≤500kgce/t NOx	>500kgce/t NOx,且 ≤1000kgce/t NOx	>1000kgce/t NOx	50
	技术	单位投资成本	≤25 万元/m²	>25 万元/m²,且≤50 万元/m²	>50 万元/m²	40
3	3 经济 (25)	单位脱除成本	≤50000 元/tNOx	>50000 元/tNOx,且≤ 100000 元/tNOx	>100000 元 /tNOx	40
		比占地面积	$\leq 8m^2/m^2$	>8m²/m², 且≤15m²/m²	$>15m^2/m^2$	20
	二次	二噁英	\leq 0.5ng-TEQ/m ³			30
4	产物	氨逃逸	≤2.5mg/m³			30
4	处置 (25)	脱硝副产物利用 率	达到 100%	≥90%, 且<100%	<90%	40

6 评价方法

6.1 评价方法

- 6.1.1 评价采用指标加权综合评分的方式,按照百分制对各项指标进行加权综合评价。
- 6. 1. 2 脱硫脱硝技术评价应对照表 1 和表 2 中具体条款开展评价,符合I级基准值得满分,符合II级基准值取 2/3 对应分值,符合III级基准值取 1/3 对应分值,不符合条款要求得 0 分。

6.2 计算方法

烧结烟气脱硫脱硝技术评价结果由每个一级指标下二级指标的实际分值wij累加后计算得出,一级指标共4项,i分别为1-4;二级指标共n项,j分别为1-n。计算方式如下:

$$Z = \sum_{i=1}^{4} \sum_{j=1}^{n} wij)$$
 (1)

式中:

wij ——第 i 个一级指标下,第 j 个二级指标的得分,无量纲;

n — 第 i 项一级指标下,二级指标数量,无量纲;

6.3 评价等级分级

烧结烟气脱硫脱硝技术评价分为以下三级:

- a) 总分≥90分, 一级;
- b) 总分≥75分, 二级;
- c) 总分≥60分, 三级;

7 评价程序和报告

7.1 评价方式

- 7.1.1 脱硫脱硝技术评价可由第一方、第二方或第三方组织实施。
- 7.1.2 实施评价的组织应采用实地调查、抽样调查、专家咨询等方式收集评价证据,并确保证据的完整性和准确性。

7.2 评价报告

烧结烟气脱硫脱硝技术评价报告至少应包括但不限于:

- a) 技术提供方概况资质;
- b) 脱硫脱硝技术工艺流程和主要性能参数;
- c) 脱硫脱硝技术评价表;
- d) 其他情况说明;
- e) 附录(含资质证明、评分表、数据证明材料等)。

附录A

(资料性)

主要指标计算方法

A.1 脱硫效率

脱硫效率按式(A.1)计算。

$$S = (1 - \frac{S_{\text{th}}}{S_{\lambda}}) \times 100\%$$
 (A.1)

式中:

 $S_{\rm th}$ —— SO_2 排入大气浓度,单位为毫克每立方米(mg/m^3);

 S_{λ} ——脱硫设施入口处 SO_2 浓度,单位为毫克每立方米(mg/m^3);

A.2 脱硝效率

脱硝效率按式(A.2)计算。

$$X = (1 - \frac{X_{\text{th}}}{X_{\lambda}}) \times 100\%$$
 (A.2)

式中:

 X_{++} ——NOx 排入大气浓度,单位为毫克每立方米(mg/m³);

 X_{λ} ——脱硝设施入口处 NOx 浓度,单位为毫克每立方米 (mg/m^3) ;

A.3 单位烧结矿能源物质消耗

单位烧结矿能源物质消耗按式(A.2)计算。

$$E = rac{E_{
m flE}}{P_{
m flE}}$$
(A.2)

式中:

E ——单位烧结矿能源物质消耗,单位为千瓦时每吨矿、立方米每吨矿、千克标煤每吨矿 $(kW\cdot h/t\ 0^+, m^3/t\ 0^+, kgce/t\ 0^+);$

 E_{tit} ——统计期所消耗的能源介质量,单位为千瓦时、立方米、千克标煤(kW·h、m³、kgce);

T ——统计期所生产的烧结矿量,单位为吨(t);