吸收塔浆液密度高对脱硫系统的影响及控制措施

摘 要:介绍了珙县电厂 2×600 MW 机组脱硫系统自投运以来 脱硫吸收塔浆液密度高对脱硫系统安全、稳定运行及 达标排放的影响 针对现场实际进行分析 并提出对吸收塔密度高的控制措施 通过一系列改进措施后效果明显 使 脱硫系统安全可靠性得到明显的提高 有效地保证了脱硫效率和投运率。

关键词: 湿法脱硫; 浆液密度; 影响; 投运率; 措施

Abstract: The influences of high slurry density of absorption tower on the safe and stable operation and the standard – meeting emission of desulfurization system have been introduced since the desulfurization system of 2×600 MW units being put into operation. Aiming at the analysis of the actual situation in the field , the control measures for the high density of absorption tower are put forward. Through a series of improvement measures , the effect is obvious , the security and reliability of desulfurization system are improved , which effectively ensures the desulfurization efficiency and the rate of putting into operation.

Key words: wet desulfurization; slurry density; influence; rate of putting into operation; measures

中图分类号: TK217 文献标志码: B 文章编号: 1003 - 6954(2013) 02 - 0080 - 04

0 引 言

随着国家和地方省市一系列节能减排政策的出台、对火电厂烟气脱硫系统的正常稳定运行和达标排放要求越来越高,如何保证脱硫系统的安全稳定运行对火电厂而言至关重要。在石灰石 - 石膏湿法烟气脱硫中,吸收塔浆液密度是确保脱硫系统安全、经济及稳定运行的重要参数,吸收塔浆液密度控制不当会给脱硫系统带来严重的后果。珙县电厂 2 × 600 MW 机组烟气脱硫系统自投运以来,由于各种因素造成吸收塔浆液密度居高不下,严重影响脱硫装置的安全稳定运行。对吸收塔浆液密度高的危害、原因进行认真分析,并有针对性地提出控制解决措施,从而确保脱硫系统的安全稳定运行。

1 脱硫系统概况

珙县电厂 2×600 MW 机组烟气脱硫项目是与 主机同步建设的工程,由中国华电工程(集团)有限 公司引进的 M. E. T 烟气脱硫技术,采用石灰石 - 石膏湿法,进行全烟气脱硫,采用一炉一塔模式,无 GGH, 引风机和增压风机合用,设计脱硫效率不低于 96.2%。1号、2号炉脱硫装置分别于 2011年2月、

8 月与主机同步完成 168 h 试运。

2 石灰石 - 石膏湿法烟气脱硫工艺

珙县电厂 $2 \times 600~\text{MW}$ 机组烟气脱硫工程采用一炉一塔的石灰石 – 石膏湿法脱硫工艺。从锅炉出来的烟气经电除尘器除尘 ,再经引风机升压后直接进入吸收塔内 ,原烟气在吸收塔内与喷淋层喷射的浆液逆向接触 ,原烟气中的 SO_2 与被吸收塔浆液循环泵打入喷淋层喷淋下来的石灰石 / 石膏浆液逆流接触发生化学反应 ,生成亚硫酸钙 ($CaSO_3$) ,并被氧化风机鼓入的空气强制氧化成硫酸钙 ,结晶后生成石膏 ($CaSO_4 \cdot 2H_2O$) ,经过处理的烟气经除雾器除去液滴后以 50~ ℃左右的温度进入烟囱排向大气。

充分洗涤烟气后的浆液被收集在吸收塔浆池中,吸收塔浆池分为氧化区和结晶区。在氧化区、氧化空气通过空气分配系统被鼓入浆液中,使浆液中生成的亚硫酸钙氧化形成石膏。在结晶区,细的石膏颗粒变大,形成易于脱水的大晶体。

主要化学反应如下。

吸收: SO₂ + H₂O ← →H₂SO₃← →H + HSO₃ - CaCO₃ + H₂SO₃→CaSO₃ + H₂O + CO₂ ↑ CaCO₃ + 2H₂SO₃→Ca(HSO₃) 2 + H₂O + CO₂ ↑ 氧化、化合沉淀: Ca(HSO₃) 2 + 1/2O₂ + H₂O→

2CaSO₄ • 2H₂O

 $2CaSO_3 + O_2 + 4H_2O \rightarrow 2CaSO_4 \cdot 2H_2O$

吸收塔石膏浆液通过石膏浆液排出泵,送至石膏浆液旋流站进行一级脱水,石膏浆液旋流站底流含固量约50%,进入真空皮带脱水机给料箱,通过真空皮带脱水机给料泵送至真空皮带脱水机进行二级脱水,脱水后的产物为含水量小于10%的石膏,经皮带输送机送至石膏仓。

石膏脱水系统共设置 2 台石膏水力旋流器 ,为单元制配置 ,每台设置旋流子 7 个(6 用 1 备) ,分别对应 2 座吸收塔。设置 2 台真空皮带脱水机共用 ,每台真空皮带脱水机出力为 2 台锅炉的 100% BM-CR 工况的 75%。

3 吸收塔浆液密度高的危害

3.1 对设备、管道及电耗的影响

当吸收塔浆液密度升高时,会造成浆液循环泵、石膏浆液排出泵、吸收塔搅拌器电流增加、电机线圈温度升高,从而造成循环泵、石膏排出泵、吸收塔搅拌器等工作负荷增大,电耗增加。浆液密度升高后对浆液循环泵、石膏浆液排出泵、吸收塔搅拌器、浆液循环管道、石膏排出管道等冲刷、磨损增加,造成设备出力下降,管道泄漏,严重时造成设备损坏。

3.2 对吸收塔内设备及浆液循环泵的影响

当吸收塔浆液密度高时,烟气中携带的石膏会沉积在最上层喷淋管上,造成最上层的喷淋管承重增加。同时还会造成喷淋管内石膏沉积,循环泵对喷淋管的压力增大,导致喷淋管组承载力加大,当承载力大到一定程度后,会导致喷淋管组坍塌。

当吸收塔浆液密度高,石膏浆液中的 CaSO₄。 2H₂O 过饱和度过大时,溶液中的 CaSO₄就会在吸收塔内各组件表面析出结晶形成石膏垢,造成石膏在塔壁、塔底、循环泵入口滤网等部位大量沉积,特别是浆液循环泵入口滤网 石膏大量沉积 致使浆液循环浆液量下降,造成循环泵容易气蚀,再加上浆液的腐蚀,使循环泵叶轮损坏很快。循环泵的气蚀还会引起循环泵、管道及入口滤网震动,造成循环泵损坏,管道泄漏,滤网损坏。

3.3 对脱硫效率的影响

吸收塔浆液密度高 ,会抑制 SO₂ 的吸收 ,导致反应不完全 ,脱硫效率明显下降。浆液循环泵叶轮磨

损 ,入口滤网石膏大量沉积堵塞 ,致使循环浆液量降低 ,液气比降低 ,脱硫效率降低。循环泵入口滤网破损、循环管道衬胶破损脱落 ,造成吸收塔内杂物及管道脱落的衬胶进入喷淋层内堵塞喷嘴 ,降低脱硫效率。

3.4 对脱硫投运率的影响

脱硫吸收塔浆液密度正常运行控制在 1080 ~ $1130~kg/m^3$ 左右 ,最高不超过 $1200~kg/m^3$,由于吸收塔浆液密度高对脱硫系统的危害 ,为确保脱硫系统安全运行 ,脱硫系统被迫退出运行 ,严重影响脱硫系统投运率。

4 吸收塔浆液密度高的原因分析

4.1 煤质影响

珙县电厂地处西南高硫煤地区 "原煤含硫量普遍较高 ,珙县电厂 2×600 MW 机组烟气脱硫工程设计燃煤含硫量 3.54% ,由于煤源紧张 ,进煤矿点多而杂 ,造成实际入厂煤质时有超过设计煤质 ,且煤质热值偏低 ,致使设计工况下的脱水系统不能满足目前脱硫需要 ,造成脱硫吸收塔浆液密度居高不下。

4.2 石膏脱水系统影响

4.2.1 浆液品质影响

- (1) 由于煤质含硫量超过设计值 ,为保证脱硫效率 .石灰石供浆量增大导致浆液密度高 .石灰石供浆量过大会造成石膏中碳酸钙含量增大 ,未反应的石灰石颗粒随浆液进入脱水系统 ,堵塞脱水机滤布孔造成脱水效果变差 ,脱水机无法正常运行 ,浆液密度不能控制。
- (2) 石灰石中的氧化镁等杂质含量过多,在吸收塔内会影响石膏结晶的粒度和纯度,不利于石膏的结晶,同时各种杂质进入脱水机后会附着在石膏表面,阻碍石膏脱水,致使脱水机不能正常运行。
- (3) 吸收塔入口烟尘浓度大,烟气中的烟粉尘进入浆液系统,由于其粒径较小会包裹在石灰石颗粒的表面,并对石灰石的溶解造成影响,由此导致浆液中石灰石颗粒增多,浆液密度增大,石膏脱水效率降低。杂质含量过高,对设备造成磨损,特别对于水力旋流器,杂质的磨损会造成旋流子沉砂嘴口径变大,使得旋流效果达不到原设计要求,底流浓度降低,造成脱水效果变差。
 - (4) 石膏浆液中 CaSO, 含量过高易生成 CaSO,

- •1/2 H₂O ,该物质呈针状晶体 ,其粒径偏小 ,粘性 高 密度大。当 CaSO。• 1/2 H₂O 含量过高时 ,会造 成浆液粘稠、密度偏大, 致使真空皮带脱水机难以分 离出水分。造成石膏浆液中 CaSO、含量过高的主 要原因是脱硫塔内浆液氧化不充分,由于塔内氧化 空气量不足 使得浆液中的亚硫酸钙难以被完全氧 化为硫酸钙。
- (5) 石膏浆液中氯离子主要来源于烟气中的 HCl 和工艺水 石膏浆液中的晶体在结晶过程中 ,氯 离子与溶液中的钙离子生成性质稳定的六水氯化 钙 ,会造成石膏含水率上升。此外 ,氯化钙还阻碍结 晶水析出 对石膏脱水造成影响。

4.2.2 脱水系统设备影响

- (1) 由于煤质偏离设计煤质 ,致使旋流站出力 不足,且旋流子分离效果差,未达到设计底流浓度 50% 造成底流浆液浓度和浆液量不足 此外旋流子 堵塞、泄漏频繁 故障率高 ,致使吸收塔密度不能正 常维持。
- (2) 浆液品质恶化 脱水机脱水效果变差 含水 率大增,造成石膏皮带输送机主动、从动滚筒、托辊 等转动部分石膏粘附、堆积 致使皮带机经常跑偏跳 闸 脱水机联动跳闸停运 严重影响脱水机安全稳定 运行。
- (3) 由于浆液品质差 造成脱水机下料口、刮刀 及滤布冲洗斜槽石膏堆积严重 造成脱水机滤布卷 入驱动轮与石膏出口托辊之间间隙内 使滤布、托辊 损坏,严重影响脱水机正常运行。
- (4) 脱水机滤布冲洗水喷嘴由于水质原因,造 成堵塞频繁 滤布冲洗效果差 过滤能力降低。
- (5) 脱水机给料系统再循环衬胶管道弯头磨损 泄漏频繁 消缺率较高。

4.3 废水系统运行影响

废水旋流子堵塞频繁 致使浆液中大量的悬浮 物、重金属、氟离子和氯离子等不能及时消除,一方 面加速脱硫设备的腐蚀 另一方面影响浆液及石膏 的品质。

采取的控制措施

- (1)加强燃煤管理,做到高、低硫煤的合理掺 配 使燃煤尽量接近设计煤质。
 - (2) 认真做好石灰石进料验收工作,提高石灰

石进料品质。

- (3) 优化电除尘各电场二次电压、电流及振打 时间的设定 将电除尘 5 个电场振打间隔时间延长, 降低烟尘的二次飞扬,提高除尘效率,降低烟尘浓 度 减少对吸收塔浆液污染 提高浆液品质。
- (4) 加强运行调整 ,维持 pH 值在 5.0 ~ 5.8 ,加 强对氧化空气系统运行监视调整 根据浆液品质化 验数据进行调整 防止 CaSO。含量过高。根据 1 号 脱硫氧化空气冷却水量低 氧化空气温度高 氧化风 管存在堵塞的现象 将氧化空气喷嘴孔径增大 氧化 冷却水量由 5 m³ 增大到 8 m³ ,有效地降低氧化空气 温度 防止氧化风管结垢堵塞 确保氧化空气系统正 常运行,避免浆液品质恶化影响脱水系统正常运行。
- (5) 为提高石膏旋流站出力,将预留旋流子接 口投入 使旋流子由 7 个增为 8 个 同时将石膏浆液 再循环回流管节流孔板由 180 mm 降低至 170 mm, 提高旋流站入口流量,使旋流站出力得以提高。此 外由于目前旋流子底流浓度低于 45% 将旋流子改 为一分二旋流子,旋流子直径由 150 mm 减小到 100 mm 在总流量不变情况下使底流浓度达到 50% 以 上 提高了脱水效果。
- (6) 为确保脱水机安全稳定运行,将石膏皮带 输送机取消 脱水机脱除的石膏直接落入石膏库中, 并将石膏下料口增大防止石膏堆积。
- (7) 为防止脱水机滤布、托辊损坏,在驱动轮与 石膏出口托辊间设置托板 防止滤布卷入驱动轮;将 滤布冲洗斜槽降低 100 mm, 增大斜槽与滤布间隙, 防止石膏堆积顶住滤布使其移动困难,同时运行值 班员加强对石膏刮刀及斜槽的冲洗 防止堆积石膏: 此外在滤布张紧托辊上部设置保护开关,在滤布卷 入驱动轮张紧托辊上升时,保护动作,脱水机跳闸, 确保脱水机安全运行。
- (8) 适当改大滤布冲洗喷嘴,提高滤布清洁程 度 提高脱水效果。
- (9) 为防止旋流站筒壁磨损泄漏,在筒壁内设 置不锈钢护板圈 防止磨损;将脱水给料管路弯头更 换为耐磨弯头: 运行中定期对石膏旋流站进行冲洗 防止堵塞 确保脱水系统稳定运行。

运行效果及存在的问题

据统计 珙县电厂 1、2 号脱硫系统投运后 因吸

收塔密度高造成脱硫超标排放 6 次,脱硫被迫停运 5 次,吸收塔密度最高达到 1 350 kg/m³。通过一系列的改进、控制措施后,未发生因吸收塔密度高原因停运脱硫系统的情况,吸收塔浆液密度控制在 1 200 kg/m³以下,脱硫系统投运率由之前的 82.5% 提高至 98.48%,取得良好的效果。虽然通过改进控制

措施达到了预期的效果,但目前仍存在废水系统旋流子堵塞频繁、脱水机滤布冲洗水质差、双机运行脱水机无备用等影响脱硫系统正常运行的因素,有待今后做进一步改进,以确保脱硫系统安全稳定运行和达标排放。

(收稿日期: 2012 - 12 - 22)

(上接第42页)

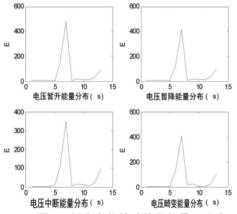


图 8 暂态电能扰动信号能量 E 分布

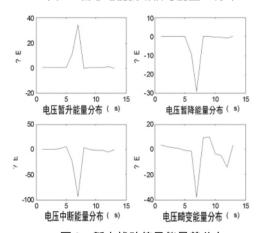


图 9 暂态扰动信号能量差分布

从图中可以明显看出,在暂态电能质量扰动辨识中采用能量差 $\triangle E$ 函数,可以明显地识别出各种暂态扰动。通过图 8 和图 9 的仿真结果对比,可以看出,在扰动识别分类中,采用能量差函数 $\triangle E$ 可以快速有效地分辨出暂态扰动的类型。

4 结 语

分析了间歇性能源接入系统后,容易引起的几种暂态电能质量问题,重点研究了基于小波变换的暂态电能质量分析。首先详细介绍了暂态电能质量扰动小波检测的基本原理,然后给出能够识别暂态扰动的能量函数,并给出仿真算例验证理论的正确

性。理论分析和仿真结果表明,该方法在暂态电能质量扰动的分析上具有很好效果,能够实现对暂态电能质量扰动快速、准确的检测,为研究间歇性能源接入系统暂态电能质量扰动问题提供了有效、可行的检测方法。

参考文献

- [1] 李渝 范高锋 李庆 等. 达坂城风电接入系统对新疆电网 电能质量的影响 [J]. 电网技术 2007 31(6):88 –92.
- [2] 迟永宁,刘燕华,工伟胜,等.风电接入对电力系统的 影响[J].电网技术 2007(3):77-81.
- [3] 席晶 李海燕 孔庆东. 风电场投切对地区电网电压的 影响[J]. 电网技术 2008(10):58-62.
- [4] HE Haibo ,STARZYK J A. A Serf organizing Learning Array System for Power Quality Classification Based on Wavelet Transform [J]. IEEE Trans on Power Delivery , 2006 21(1): 286 – 295.
- [5] 赵凤展 杨仁刚. 基于时域、小波变换和 FFT 的电能质量扰动识别[J]. 继电器 2006 34(8): 50-55.
- [6] 储珺 冯建伟. 基于小波变换的电能质量扰动信号的 检测[J]. 电力系统保护与控制 2009 37(5): 34-37.
- [7] 刘桂英 ,粟时平. 风电接入系统暂态电能质量扰动小波检测方法 [J]. 电力系统及其自动化学报 2011 ,23 (1):22-27.
- [8] 秦英林,田立军,常学飞.基于小波变换能量分布和神经网络的电能质量扰动分类[J].电力自动化设备,2009,29(7):64-66.
- [9] 周龙华 付青 余世杰 筹. 基于小波变换的谐波检测技术 [J]. 电力系统及其自动化学报 2010 22(1):80 -85.
- [10] 林涛 樊正伟. 利用小波变换及人工神经网络识别电能扰动[J]. 高电压技术 2007 33(7):151-153.

作者简介:

潘从茂(1987),男,硕士研究生,研究方向为洁净能源 发电及其并网技术;

李凤婷(1965),女,教授,工学博士,硕士生导师,研究 方向为风电并网技术与电力系统继电保护。

(收稿日期: 2012 - 12 - 15)