Vol.27 No.29 Oct. 2007 ©2007 Chin.Soc.for Elec.Eng.

文章编号: 0258-8013 (2007) 29-0040-05 中图分类号: TK224 文献标识码: A 学科分类号: 470-20

# 提升管内熟石灰浆液雾化脱除 烟气中SO<sub>2</sub>过程的研究

高继慧, 王 帅, 高建民, 杜 谦, 吴少华, 秦裕琨 (哈尔滨工业大学能源科学与工程学院, 黑龙江省 哈尔滨市 150001)

#### Study on Process of SO<sub>2</sub> Removal in Flue Gas by White Lime Slurry Atomization in Riser

GAO Ji-hui, WANG Shuai, GAO Jian-min, DU Qian, WU Shao-hua, QIN Yu-kun

(School of Energy Science and Engineering, Harbin Institute of Technology, Harbin 150001, Heilongjiang Province, China)

ABSTRACT: The experimental research was carried out about process of SO<sub>2</sub> removal in flue gas using white lime slurry atomization, and with the method of non-contact on-line measuring for SO<sub>2</sub> concentration in riser. The temperature distribution of slurry atomization drying was measured by new sandwich structure thermocouple with air pump. The results showed that the process of SO<sub>2</sub> removal and slurry atomization increases firstly and then decreases along the tower. The maximum SO<sub>2</sub> removal and temperature decreasing amplitude were got at a distance 200mm from the nozzle. There are two apexes on the radial temperature distribution curves of slurry atomization area. When the gas to liquid mass ratio increase from 0.1 to 0.2, desulfuration efficiency was improved by 8% and atomization height was also increased. The sandwich structure thermocouple with air pump is appropriate for measuring the gas temperature in the two-phase gas liguid flow field. By determining slurry evaporation condition with measuring gas temperature field, the nozzle spray patterns in different work conditions can be calibrated.

**KEY WORDS:** sulfur dioxide; desulfuration; atomization; flue gas; white lime slurry

摘要:应用非接触在线测量SO<sub>2</sub>浓度装置,研究了提升管内 熟石灰浆液雾化时SO<sub>2</sub>脱除过程。研制了夹层式抽气热电偶, 测得了浆液雾化干燥时烟气温度场分布。结果表明:SO<sub>2</sub>脱 除和浆液干燥过程沿塔高呈先增加后降低的趋势,在距离喷 嘴200mm处出现SO<sub>2</sub>脱除和温度降低份额的最大值。浆液雾 化区径向温度呈双峰分布。气液质量比由0.1提高到0.2时脱 硫效率提高8%;雾化高度提高。夹层式抽气热电偶适于测 量气液两相流场内气体温度,通过测定温度场可以判定浆液 蒸发情况,标定不同工况喷嘴雾化状态。

关键词:二氧化硫;脱硫;雾化;烟气;熟石灰浆

基金项目:国家十一五科技支撑计划项目(2006BAA01B04)。 Key Project of the National Eleventh-Five Year Research Programme of China (2006BAA01B04).

### 0 引言

循环流化床烟气脱硫工艺按脱硫剂给入方式不同可分为喷粉增湿型和喷浆型。很多学者研究了两种工艺的影响因素,主要包括[Ca]/[S]比,近绝热饱和温度、塔内颗粒浓度、烟气流速、雾化质量等<sup>[1-11]</sup>。但是,这些研究多是基于相对宏观上的参数变化,即脱硫塔进出口数据分析得到的,对脱硫塔内SO<sub>2</sub>沿程脱除过程,特别是基于试验的研究较少。雾化浆滴的干燥和脱硫过程是研究循环流化床脱硫塔内气、固、液三相传热、传质以及化学反应的基础。 笔者搭建了多级喷动<sup>[12-13]</sup>热态试验台系统,采用非接触在线测量SO<sub>2</sub>浓度装置<sup>[14-16]</sup>,对多级喷动塔体一级塔内熟石灰浆液雾化脱除SO<sub>2</sub>过程进行了试验研究,为进一步机理研究和示范工程提供了依据。

## 1 试验系统和测量方法

#### 1.1 试验台系统

如图1所示,采用燃烧柴油加入冷空气的方法 制备热烟,SO2由钢瓶供给,纯度99%,钢瓶下部 恒温水浴加热。SO2与烟气在混合室混合后经均流 网进入多级喷动试验塔体。塔高3.5m,一级塔体截 面190mm×190mm矩形,前后为钢化玻璃便于观察。 左右两侧高度方向间距100 mm,对称布置¢50mm 石英玻璃,便于光谱分析设备沿程测量。每层石英 玻璃下部单侧布置¢15mm测温孔。采用如图2所示 外混式空气雾化喷嘴。浆液浓度10%,由纯度95% 熟石灰粉制得。浆液和压缩空气由转子流量计计量。 塔体入口SO2浓度由一台德图350烟气分析仪监测。 入口烟气温度为3只均布热电偶测量的计算均值。





#### 1.2 在线监测测量系统

图 3 为该系统工作原理图。SO<sub>2</sub>气体对波长在 280~320nm的紫外光存在特征吸收谱,因此采用氘 灯为光源照射测量截面,分辨率为 0.1nm的HR2000 摄谱仪接收通过烟气后的光信号,通过对光程内紫



图 3 在线测量系统 Fig. 3 On-line measurement system

外光衰减量的计算并作温度修正,可计算出该截面上的SO2平均浓度<sup>[14-16]</sup>。

## 1.3 温度测试装置

由于SO<sub>2</sub>测量结果需要温度修正,浆液雾化区 液滴的存在使得普通接触式测量无法真实反映烟气 温度。为此,本文研制了夹层抽气式热电偶,如图 4,在测温点设置2个抽气入口,分别与内部夹层套 管连接,外层烟气起保温作用。内层烟气管内布置 两个热电偶丝测量温度。测温时进气口顺流场方向 放置,由于液滴的惯性大,在抽气量较小时仅烟气 进入管内,液滴不进入,这样就实现了烟气和液滴 混合流场温度的测量。试验中抽气量为5m<sup>3</sup>/h,占 烟气总量1%,其影响可不考虑。



Fig. 4 Thermojunction of sandwich structure thermocouple with air pump

## 2 试验结果分析

#### 2.1 试验条件

试验工况参数如表 1。试验中首先测试 3 个不 同高度截面径向温度分布,结果表明试验用喷嘴加 工精度满足要求,温度沿径向基本对称分布,因此 在以下的工况中均测量半径方向的 4 个点温度。为 了清楚表述温度场,图 5~6 中给出了镜像后的数据。

雾化空气 气液 入口烟气 烟气 温度测点到边 务化至气 压力 P/ MPa [Ca]/[S] 量/(m<sup>3</sup>/h) 质量比 温度 T/℃ 壁距离/mm 0.1 180 0.3 10, 40, 70, 95 1.2 500 10, 40, 70, 95 0.2 180 0.3 1.2 500 轴向 0mm 170 轴向 100mm 補后 200mm 2002 . 200san p=0.3Mpa; [Ca]/[S]=1.2;  $T_{in}=180^{\circ}$ C 110 80 120 0 40 160 径向距离/mm 图 5 径向温度场分布 Fig. 5 Radial distribution of temperature field 124 D<sup>122</sup> 知气温度/C 120 122 气液比=0.1 气液比=0.2 p=0.3MPa [Ca]/[S]=1.2  $T_{in}=180^{\circ}C$ 118<sup>L</sup>0 80 120 160 40径向位置/mm 图 6 塔高 800mm 处不同气液比温度分布

表 1 试验工况 Tab. 1 Test condition



图 5 为气液质量比 0.1 时自喷嘴喷口起,烟气 在轴向方向不同位置处径向温度分布图。在喷嘴处 未进入浆液雾化区前,温度分布呈中间高边壁低的 趋势,进入雾化区后则呈现双峰分布。沿塔体的径 向,塔体边壁和中心出现 2 个低温区。边壁低温是 塔体壁面向外界散热导致。由于喷嘴形成锥形雾化 角,进入中心的烟气先与锥形雾化区雾滴接触干燥 降温,因而形成雾化区的中心低温区。沿塔体轴向 向上,随着雾化角延伸,中心低温区沿轴向方向延 伸,呈扩大趋势。当达到一定高度后雾化的浆液蒸 发完毕,塔内径向温度恢复雾化前中间温度高边壁 温度低的趋势。 图 6 给出在距离喷嘴 800 mm 处两种气液比条 件时塔内烟气温度分布图。由图可见,随着气液比 增加,雾化高度也增加,这主要是受空气量加大后 雾化刚性加强导致。

图 7 给出沿塔高每隔 100vmm烟气平均温度降 低幅度。通过烟气温度降低的幅度可以评价液滴的 蒸发强度。两种气液比条件下温度降低幅度分布趋 势一致,沿雾化区域高度方向呈先上升再下降的趋 势,在距离喷口 200mm处达到最大值。影响浆液干 燥的条件有:雾化细度、烟气温度、气液有效接触 情况。试验中出口烟气温度始终保持在 100℃以上, 因此温度因素暂不考虑。已有研究结果认为受液滴 惯性和二次团聚的影响,双流体喷嘴雾化液滴粒径 沿雾化高度增加<sup>[17-18]</sup>。但试验中蒸发最快的区域并 不是在喷嘴附近,这主要是因为外混式两相流喷嘴 环隙空气的气流刚性大,在喷嘴口一段距离内会形 成内部液滴与烟气间的夹层,阻碍烟气与液滴的接 触<sup>[19]</sup>;另一方面由于在喷嘴附近雾化距离近,雾化 液滴覆盖烟气流通面积较小所致。

喷嘴的雾化特性除了与结构、雾化参数(压力、 气液比、负荷、粘度等)有关外还受其工作环境中气 体流速影响。已有的试验研究结果认为,外部气流 速度提高,雾化效果变差,液滴平均粒径变大,雾 化高度增加<sup>[20]</sup>。工程应用的喷嘴雾化特性多是在试 验室静态气流中测定的,而实际运行中受负荷波动 影响,脱硫塔内烟气流速也会变化,会影响喷嘴的 雾化效果,使其可能偏离设计参数。应用本试验中 的方法可在现场根据不同负荷标定喷嘴雾化状态。



#### 2.3 SO2 脱除过程

图 8 给出了两种气液比下SO<sub>2</sub>的沿程降低分数, 沿塔轴向方向分布图。可见SO<sub>2</sub>脱除效率呈先上升 再降低的趋势,与温度降低幅度趋势相同,而且峰 值点也出现在 200mm处。可以认为试验中干燥最快 的区间也是SO<sub>2</sub>吸收最快的区间。气液比加大后系 统的脱硫效率也有所提高,在其他条件相同的前提下,气液比从 0.1 提高到 0.2,脱硫效率提高 8%。 这是因为一方面气液比加大后雾化粒径减小,增加 了气液传质有效面积;另一方面雾化高度提高,增 加了液滴与烟气接触的时间。当气液比=0.1 时,在 800 mm高位置浆液蒸发完毕(图 7),SO<sub>2</sub>浓度在 800 mm后也没有变化。而当气液比=0.2 时,浆液蒸发(图 7)和SO<sub>2</sub>浓度变化都持续到 900 mm高度。两组数据 互相验证了试验的准确性。



## 3 结论

(1)应用在线测量设备研究了提升管内熟石灰 浆液雾化脱除SO<sub>2</sub>的过程。SO<sub>2</sub>脱除率呈先升高后降 低趋势,存在一个最大脱除区域,试验中在距离喷 嘴 200mm处。

(2)研制了夹层式抽气热电偶,该装置适用于 测量气液两相流场内气体温度。

(3)喷嘴雾化区域内温度呈双峰对称分布,蒸 发强度先高后低,在距离喷嘴 200 mm 处达到最 大值。

(4)通过测定温度场可以判定浆液蒸发情况, 在实际工程中可用该方法标定不同工况喷嘴雾化 状态。

## 参考文献

- 赵旭东,项光明,姚强,等.干法烟气脱硫固体颗粒物循环特性及 微观机理研究[J].中国电机工程学报,2006,26(1):70-76.
   Zhao Xudong; Xiang Guangming; Yao Qiang, et al. Mechanism of dry fgd process and characters of circulating particles[J]. Proceedings of the CSEE, 2006, 26(1):70-76(in Chinese).
- [2] 高翔,刘海蛟,滕斌,等. 循环悬浮式烟气半干法脱硫技术的实验研究[J]. 动力工程, 2006, 26(5): 720-725.
  Gao Xiang, Liu Haijiao, Teng Bin, et al. Experimental study of semi-dry flue gas desulfurization in circulating suspension fluidized bed
  [J]. Journal of Power Engineering, 2006, 26(5): 720-725(in Chinese).
- [3] 何大阔, 王福利, 李振中. 循环流化床烟气脱硫效率的研究[J]. 动

力工程, 2005, 25(4): 582-586.

He Dakuo, Wang Fuli, Li Zhenzhong. Simulation study on desulfurization efficiency of flue gas in circulating fluidized beds [J]. Journal of Power Engineering, 2005, 25(4): 582-586(in Chinese).

[4] 董勇.烟气脱硫循环流化床内物料分离循环的研究[D].哈尔滨: 哈尔滨工业大学,2004.

Dong Yong. Study on separation and circulating of reactive product in CFB-FGD[D]. Harbin: Harbin Institute of Technology, 2004(in Chinese).

[5] 颜岩,彭晓峰,王补宣.循环流化床内烟气脱硫模拟分析[J].中国 电机工程学报,2003,23(11):173-177.

Yan Yan, Peng Xiaofeng, Wang Buxuan. Investigation on flue gas desulfurization in a circulating fluidized bed[J]. Proceedings of the CSEE, 2003, 23(11): 173-177(in Chinese).

[6] 马双忱,赵毅,华伟. 烟气循环流化床脱硫数学模型及应用[J].中国电机工程学报,2004,24(10):228-232.

Ma Shuangchen, Zhao Yi, Hua Wei. Mathematic model and its application to desulfurization technology by a circulating fluidized bed of flue gas[J]. Proceedings of the CSEE, 2004, 24(10): 228-232(in Chinese).

- [7] 许佩瑶,赵毅,张艳,等.快速流态化下烟气循环流化床脱硫数学 模型[J].中国电机工程学报,2006,26(9):54-61.
  Xu Peiyao, Zhao Yi, Zhang Yan, et al. Mathematic model to desulfurization of flue gas circulating fluidized bed under fast fluidization[J]. Proceedings of the CSEE, 2006, 26(9): 54-61(in Chinese).
- [8] 赵旭东,马春元,吴少华,等.双循环流化床烟气悬浮脱硫技术工 业化试验研究[J].环境科学学报,2002,22(4):489-493.
  Zhao Xudong, Ma Chunyuan, Wu Shaohua, et al. Industrialization experimental study on technology of double circulating fluidized bed flue gas suspend desulfurization[J]. ACTA scientiae circumstantiae, 2002, 22(4): 489-493(in Chinese).
- [9] Ma X, Kaneko T. Use of limestone for SO<sub>2</sub> removal from flue gas in the semidry FGD process with a powder-spouted bed[J]. Chemical Engineering Science, 2000, 55(20): 4643-4652.
- [10] 刘向军, 徐旭常. 排烟脱硫循环流化床内脱硫过程的数值模拟[J]. 中国电机工程学报, 2004, 24(5): 184-188.
  Liu Xiangjun, Xu Xuchang. Numerical simulation of flue gas desulphurization process in a circulating fluidized bed[J]. Proceedings of the CSEE, 2004, 24(5): 184-188(in Chinese).
- [11] Tsuchiai H, Ishizuka T, Nakamuya H, et al. Study of flue gas desulfurization absorbent prepared from coal fly ash[J]. Ind. Eng. Chem. Res. 1996, 35(7): 2322-2326.
- [12] 秦裕琨,吴少华,高继慧,等.内循环多级喷动流态化烟气脱硫塔.中国,200520021113.6.[P].2005-7-19.
  Qin Yukun, Wu Shaohua, Gao Jihui, et al. Internally circulating and multistage spouted fluidization desulfurization tower, China, 200520021113.6.[P].2005-7-19(in Chinese).
- [13] 高建民,秦裕琨,李广生,等.内循环多级喷动脱硫塔内浓度[J].化 工学报,2006,57(10):2297-2302.
  Gao Jianmin, Qin Yukun, Li Guang-shen, et al. Particle concentration

in internally circulating and multistage spouted desulfurization

tower[J]. Journal of ChemicalIndustryand Engineering. 2006, 57(10): 2297-2302(in Chinese).

- [14] Xu F, Lv Z, Zhang Y G, et al. Concentration evaluation method using broadband absorption spectroscopy for sulfur dioxide monitoring[J]. Applied Physics Letters, 2006, 88: 231109-1-3.
- [15] 王华山.双色光谱法在线测量SO<sub>2</sub>浓度的实验研究[D].哈尔滨:哈尔滨工业大学,2005.

Wang Huashan. Monitor the SO<sub>2</sub> concentration on line based on the dual-spectrum law[D]. Harbin : Harbin Institute of Technology, 2005 (in Chinese).

[16] 高建民.内循环多级喷动流态化烟气脱硫技术研究[D].哈尔滨: 哈尔滨工业大学,2007.

Gao Jianmin. Study on internally circulating and multistage spouting fluidized desulfurization technology[D]. Harbin: Harbin Institute of Technology, 2007(in Chinese).

[17] 张力, 李午申, 蒲舸. 烟气净化双流体喷嘴雾化特性实验[J]. 环境 工程, 2006, 24(2): 40-43.

Zhang Li, Li Wushen, Pu Ge. An experimental study on spray performances of twin fluid nozzle for flue-gas decontamination [J]. Environmental Engineering, 2006, 24(2): 40-43(in Chinese).

- [18] 王乃华,高翔,骆仲泱,等. 石灰浆液雾化喷嘴及其特性研究[J]. 热能动力工程,2001,16(93):247-249.
  Wang Naihua, Gao Xiang, Luo Zhongyang, et al. The study of a lime slurry atomization nozzle and its characteristic[J]. Journal of Engineering for Thermal Energy and Power, 2001,16(93):247-249(in Chinese).
- [19] 金国淼. 干燥设备[M]. 北京: 化学工业出版社. 2003.
- [20] 徐祥开. PDA 技术及其在双流体喷嘴雾化的应用[D]. 上海: 上海 交通大学, 2003.

Xu Xiangkai. PDA technology and it's application on pray of twin-fluid atomizer measurement[D]. Shang Hai: Shanghai Jiaotong University, 2003(in Chinese).

收稿日期: 2007-07-14。

作者简介:

高继慧(1971一),男,吉林省九台人,副教授,主要从事烟气污染 控制研究,gaojh@hit.edu.cn。

(编辑 王庆霞)