第25卷第9期	中	玉	电	机	Т	程	学	报	Vol.25 No.9 May 2005
2005年5月		Pro	oceed	lings	of the	e CSI	EE		©2005 Chin.Soc.for Elec.Eng.

文章编号: 0258-8013 (2005) 09-0094-05 中图分类号: TK16 文献标识码: A 学科分类号: 470-10

褐煤的超细粉再燃中NO_x的生成与还原的数值模拟

郭永红¹, 孙保民¹, 刘 形¹, 冯兆兴², 王 肠², 李振中² (1. 电站设备状态监测与控制教育部重点实验室(华北电力大学), 北京市 昌平区 102206; 2. 国家电站燃烧工程技术研究中心, 辽宁省 沈阳市 110034)

NUMERICAL SIMULATION OF NO_x FORMATION AND DEOXIDIZATION WITH MICRO-PULVERIZED COAL REBURNING TECHNOLOGY FOR LIGNITE

GUO Yong-hong¹, SUN Bao-min¹, LIU Tong¹, FENG Zhao-xing², WANG Yang², LI Zhen-zhong²
(1. Key Laboratory of Condition Monitoring and Control for Power Plant Equipment, Ministry of Education
(North China Electric Power University), Changping District, Beijing 102206, China; 2. National Power Plant
Combustion Engineering Research Center, Shenyang 110034, Liaoning Province, China)

ABSTRACT: 7 cases of general combustion and micropulverized coal reburning for a kind of lignite in a CRF (Combustion Research Facility) have been numerically studied. Concentrations of NO_x predicted agree well with the experimental data for case 2 and case 3. Simulating result indicates that reburning of micro-pulverized coal decreases NO_x emission in a large extent and NO_x decreasing ratio is 58.2%-75.06% compared with general combustion. At the same time, NO_x formation and deoxidization in the reburning zone and the burnout zone for micro-pulverized coal reburning are given. NO_x emission at outlet is determined by not only NO_x deoxidization ratio in the reburning zone but also NO_x increment in the burnout zone.

KEY WORDS: Thermal power engineering; Combustion; Numerical simulation; Micro-pulverized coal; Reburning; NO_{*x*}; Deoxidization ratio

摘要:对CRF(Combustion Research Facility)炉中褐煤的1 种常规燃烧和6种超细粉再燃工况进行了数值模拟,模拟所 得工况2和工况3的NO_x含量分布与中试试验数据较好地吻 合。计算结果显示褐煤的超细粉再燃在很大程度上减少了 NO_x的出口排放,与常规燃烧相比脱除率达到了 58.20%~75.06%。同时也对超细粉再燃的再燃区和燃尽区中 NO_x的生成与还原进行了分析,炉膛出口NO_x的含量不仅决 定于再燃区NO_x的还原率,还决定于燃尽区NO_x的新生成。

关键词:热能动力工程;燃烧;数值模拟;超细粉;再燃烧; 氮氧化物;还原率

氧化物)对人类环境危害较大而且较难处理,因此 如何有效地控制NOr生成已经成为人们普遍关注的 焦点。目前控制NO_x排放的措施大致分为两类,一 是烟气净化技术, 脱除烟气中的NO_x; 另一类是低 NO_x燃烧技术,抑制或者还原燃烧过程中生成的 NO_r。烟气净化技术由于其初投资巨大,运行费用 昂贵,很难大面积推广,因此低NO_x燃烧技术显得 尤为重要。燃料再燃烧技术是一种非常有效的降低 NO_r排放的先进燃烧技术,自从日本三菱重工利用 再燃技术实现降低NO_x排放 50%^[1]以后,燃料再燃 烧得到了迅速的发展。一般研究者认为, 气体燃料 是理想的再燃燃料,但近几年的研究发现,褐煤也 是一种非常好的再燃燃料[2-3]。与气体燃料相比,煤 作为再燃燃料的优势是其经济性和在燃煤电厂使 用的方便性。煤种一定时,将再燃煤粉进行超细化 处理不仅可以降低再燃煤粉的不完全燃烧热损失, 还可以提高煤粉再燃还原NO_x的效率^[4-5]。

为了分析褐煤的超细粉再燃中再燃区和燃尽 区NO_x生成和还原的规律,在FLUENT平台上,对 CRF炉中的1种常规燃烧和6种超细粉再燃工况的 NO_x排放进行了数值模拟,超细粉再燃工况中再燃 煤粉与主燃煤粉同为元宝山褐煤。工况2和工况3 的中试试验数据与数值模拟结果的比较显示,数值 计算较真实地反应了炉内NO_x的生成。计算结果同 时表明:超细粉再燃有效地降低了NO_x的出口排放, 与常规燃烧相比脱除率达到了58.2%~75.06%。

1 引言

在电站锅炉燃烧所产生的污染物中, NO_x (氮

2 常规燃烧和超细粉再燃的数值模拟

2.1 计算工况

为了分析超细化褐煤作为再燃燃料的燃烧中 再燃区和燃尽区NO,生成和还原的规律,本文使用 通用的计算流体力学软件FLUENT,对CRF炉内的 1种常规燃烧和6种超细粉再燃工况进行了数值模 拟。CRF炉结构如图1所示,炉膛分为5节,从上 到下命名为M1、M2、M3、M4、M5。各节中心标 高分别为 2790mm、2170 mm、1550 mm、930 mm、 310 mm, 炉膛出口为0 mm。图中右侧为燃烧器喷 口的截面图,二次风1、2皆有较大的切向速度, 目的是为了形成二次风的旋流射流,让一、二次风 较好的混合,同时形成高温的内回流区,有利于煤 粉的着火和燃烧。工况1为常规燃烧,燃料流量为 25kg/h。超细粉再燃工况 2~工况 6, 主燃烧器喷 口给粉量为 21.25kg/h, 再燃的超细粉给粉量为 3.75 kg/h, 主燃区过量空气系数相同。工况 2、3 和 4 的再燃喷口在CRF炉M2 中心, 燃尽风喷口在 M3 中心,3 种工况的不同点是再燃风煤质量比分别 为 2:1、3:1 和 4:1。工况 5 和工况 6 的再燃风煤比 与工况3相同,差别是再燃喷口比工况3的2170mm 分别上移和下移 205mm。工况 7 与工况 3 的差别是 燃尽风喷口向出口方向移动 205mm。7 种计算工况 详细参数见表 1。表 2 中给出了试验和数值模拟中



Fig. 1 Schematic diagram of CRF

	衣	1 7 香	甲计昇	上优
Tab.	1	Seven	cases	simulated

I.	一次风量	二次风量	再燃风量	燃尽风量	再燃风喷口	燃尽风喷口
况	$\mathrm{m^{3}/h(100^{\circ}C)}$	$\mathrm{m^{3}\!/\!h}(250^{\circ}\!\mathrm{C})$	m³/h (90℃)	m ³ /h (250°C)	标高/mm	标高/mm
1	10	142.55				
2	10	103.4	7.15	31.789	2170	1550
3	10	103.4	10.72	28.1	2170	1550
4	10	103.4	14.3	24.43	2170	1550
5	10	103.4	10.72	28.1	2375	1550
6	10	103.4	10.72	28.1	1965	1550
7	10	103.4	10.72	28.1	2170	1345

表 2 元宝山褐煤煤质分析(元素分析和工业分析) Tab. 2 Characteristic analysis of the lignite (ultimate and proximate analysis)

工业分析/%					元素分析/%					
	М	Α	V	FC	С	Н	0	Ν	S	
AD	9.72	29.25	27.13	33.9	43.64	2.59	12.91	0.79	1.1	
DAF			44.54	55.55	71.51	4.25	21.15	1.29	1.8	

使用褐煤的煤质分析,该褐煤的挥发分含量较高, 这有利于NO_x的还原反应^[6]。计算中主燃煤粉平均 直径为 73.4μm,超细粉平均直径为 34μm。

2.2 计算中的网格划分及使用的各模型

本计算中,针对边界特性,对燃烧器区域进行 了网格加密,共划分了 8 万个四面体网格。使用快 速反应模型来模拟CRF炉内的燃烧,速度与压力修 正的耦合使用半隐格式压力关联方程算法 (SIMPLE)。气相的湍流流动选择标准的*k – ε*模 型,煤粉颗粒相流动采用随机轨道法,计算中追踪 了 100×10 个(取 100 个直径,每个直径取 10 个粒 子)粒子。湍流反应使用Two mixture fraction/PDF 模型,挥发分析出模型为Two-competing-rates模型, 燃烧模型是Kinetics/diffusion-limited模型,辐射传热 选用P1 模型。NO_x的生成分为三部分——热力型、 快速型和燃料型。本计算中对NO_x的生成采用后处 理的方法。燃料型NO_x计算中认为焦炭中没有氮, 全部氮都是以挥发分的形式出现,NO_x的生成与还 原反应如下:

 $N \rightarrow HCN$ $HCN \xrightarrow{+O_2} NO$ $HCN \xrightarrow{+NO} N_2$ $NO \xrightarrow{+Char} N_2$

2.3 结果分析

2.3.1 实验数据与数值模拟结果的比较

国家电站燃烧工程技术研究中心对工况2和工况3进行了NO_x生成的中试试验。下面对这两个工况的试验数据和本文中的数值模拟结果进行比较。

图2给出了工况2的NO_x 含量试验数据和计算 结果的比较,图中除了标高为2170mm的测点外, 其余 4 个测点试验数据和计算结果吻合得较好。 CRF炉标高2170mm处布置有再燃喷口,再燃煤粉 喷入炉膛后,将被旋转的主气流带离喷口,进入再 燃区,呈现还原性氛围的再燃区内NO_x的还原反应 开始加剧,使得炉膛内NO_x含量降低,因此标高为 2170mm的再燃喷口处,NO的含量不可能为最低 值。中试试验中,由于测点测到的只是一个点的数 据,而标高为 2170mm的测点与再燃喷口在同一水 平面上,因此这一误差可能是由于再燃风吹到了该 测点所在区域,将局部的NO_x含量稀释,于是得到 了近似为零的NO_x含量测量值。工况 3 的NO_x 含量 试验数据和计算结果的比较见图 3,与工况 2 相似, 除了标高为 2170mm的测点外,其它 4 个测点试验数 据和计算结果吻合良好。由此认为工况 2 和工况 3 的中试试验中 2170mm的测点值是不可取的。抛弃 这一测点后,工况 2 和工况 3 的中试试验数据与数 值模拟计算结果较好地吻合。即数值模拟较真实地 反应了中试试验CRF炉中NO_x的生成,因此下面使 用数值计算的结果来分析再燃区和燃尽区内NO_x的 生成与还原。



图 2 工况 2 的NO_x含量试验数据和计算结果的比较 Fig. 2 Experiment and simulation of case 2



图 3 工况 3 的NO_x试验数据与计算结果的比较 Fig. 3 Experiment and simulation of case 3

2.3.2 超细粉再燃与常规燃烧NO_x排放的比较

图 4 给出了 7 种工况随炉膛高度NO_x含量的变 化曲线。图中常规燃烧工况 1 的出口NO_x排放远大 于 6 种超细粉再燃工况的出口NO_x排放。常规燃烧 工况 1 的NO_x含量在炉膛内呈现缓慢减少的趋势。 超细粉再燃工况的NO_x含量变化显示,主燃烧区有 大量NO_x生成,随着燃烧的进行,其NO_x的含量缓 慢减小,到达再燃喷口后,由于超细粉的喷入,炉 膛内NO_x的还原反应占主导地位,NO_x含量减小趋 势加剧,直至与燃尽风相混合后,烟气中未燃的 HCN等与氧气反应又生成部分NO_x,使得NO_x的含 量停止下降反而上升。表 3 中给出了 7 种工况的出 口NO_x排放,常规燃烧工况 1 生成的NO_x最多,与 之相比,6 种超细粉再燃工况的出口NO_x脱除率达 到了 58.2%~75.06%。由此可见,褐煤的超细粉再 燃有效地降低了NO_x的出口排放^[7]。



Fig. 4 NO_x content profiles of seven cases

表 3 7 种工况出口NO_x的含量及超细粉再燃工况的 NO_x的还原率和NO_x的脱除率

Tab. 3 NO_x emission at outlet and NO_x deoxidization ratio and NO_x decreasing ratio of seven cases

工况	再燃区过量 空气系数	NO _x 还原 率/%	NO _x 脱除 率/ %	NO _x 出口含量 (µmoL/moL)
1				433
2	0.830	72.14	72.52	119
3	0.866	55.56	62.12	164
4	0.899	41.61	58.20	181
5	0.866	59.83	69.28	133
6	0.866	54.52	67.44	141
7	0.866	70.09	75.06	108

2.3.3 超细粉再燃技术再燃区NO_x的还原 再燃区的NO_x还原率定义如下^[8]

 $\eta = (1 - [NO]_{out} / [NO]_{in}) \times 100$

式中 $[NO]_{out}$ 为再燃区出口处 NO_x 的浓度; $[NO]_{in}$ 为 再燃区入口处 NO_x 的浓度。

表 3 中数值模拟结果显示,工况 2、3、4,过 量空气系数最小的工况 2 再燃区NO_x还原率最大, 达到了 72.14%,过量空气系数最大的工况 4 其NO_x 还原率最小,仅为 41.61%。3 种工况其它条件均相 同,只有再燃区过量空气系数不同,由此可见再燃 区过量空气系数越小,NO_x还原率越高。这一结果 与文献[9]的实验结果一致。

表 2 中工况 5、3、6,除再燃喷口位置不同外, 其它条件均相同。工况 5 再燃喷口比工况 3(2170 mm) 的高 205mm,标高为 2375mm,工况 6 的再燃喷口 比工况 3 的低 205mm,标高为 1965mm。工况 5 的 再燃区范围为 1550~2375mm,是 3 种工况中最大 的,其NO_x的还原率在 3 种工况中也是最高的,见 表 3。同理工况 3 的NO_x还原率居中,而工况 6 的 NO_x还原率最小。由于较大的再燃区延长了粒子在 再燃区的停留时间,有利于NO_x的还原反应^[10],因 此增大再燃区有利于提高NO_x的还原率。

表 2 中工况 3、7 除了燃尽风喷口位置不同外, 其它条件相同。工况 7 燃尽风喷口比工况 3(1550 mm) 的低 205mm,标高为 1345mm,其再燃区的范围为 1345~2170mm,大于工况 3 的 1550~2170mm,因 此工况 7 的再燃区NO_x还原率要高于工况 3。这进 一步验证了,增大再燃区有利于提高NO_x的还原率。

因此,再燃区较小的过量空气系数,较大的再燃区范围均有利于提高再燃区NO_x的还原率^[11]。 2.3.4 超细粉再燃技术燃尽区NO_y的生成

燃尽区,由于燃尽风的喷入,未燃的HCN等与 氧气反应又生成部分NO_x,使得NO_x的含量有一个 反弹^[12],参见图 4 的NO_x含量变化曲线,6 种超细 粉再燃工况燃尽区NO_x的反弹程度各不相同。

再燃区过量空气系数从小到大的工况 2、3、4, 其燃尽风的风量从小到大依次为工况 4、3、2(主 燃区 3 种超细粉再燃工况的配风相同,燃尽风按照 1.2 的过量空气系数来配比),图 4 中 1550~930mm 段的曲线给出了这 3 种工况燃尽区NO_x含量的反弹 程度,工况 2 为最大,工况 3 次之,工况 4 为最小。 由此可见,燃尽风风量的增大将使燃尽区新生成的 NO_x增大^[13],不利于降低出口NO_x排放,但是燃尽 风的增大意味着再燃风的减小,即再燃区过量空气 系数减小,这是有利于NO_x还原反应的。因此再燃 区的NO_x的还原和燃尽区NO_x新的生成要综合考 虑,才可以使出口NO_x排放最大程度的减小。

表 3 中的工况 2、3、4,其再燃区过量空气系数、再燃区NO_x还原率和NO_x脱除率的数据显示,再燃区NO_x还原率越大的工况,其出口NO_x脱除率也越大。但是,如前面的分析所述,再燃区NO_x还原率和燃尽区新的NO_x生成都将影响到出口NO_x还原率和燃尽区新的NO_x生成都将影响到出口NO_x的排放,由于工况 2、3、4,燃尽区新的NO_x生成远小于再燃区NO_x较高的还原率,不足以影响出口的NO_x含量,因此表现出NO_x还原率高的工况其出口NO_x脱除率高。但比较表 3 中的工况 2 和工况 7 虽然工况 2 的再燃区NO_x还原率大于工况 7,但是工况 2 的出口NO_x排放却小于工况 7。正是由于工况 7 与工况 2 相比,较小的燃尽风和较小的燃尽区使得工况 7 的NO_x反弹较小,因此出口排放小于工况 2。由此可见,再燃区NO_x还原率高的工况,其出口NO_x排放并不是最少的,超细粉再燃工况的出口NO_x排

放由再燃区的NO_x还原率和燃尽区新的NO_x生成综合决定。

3 结论

(1)超细粉再燃工况NO_x含量的数值模拟结果 与中试试验较好地吻合。

(2) 褐煤是有效的再燃燃料,褐煤作为超细 粉再燃燃料的工况有效地降低了NO_x的出口排放,数值模拟结果显示NO_x脱除率高达 58.2%~75.06%。

(3)再燃区较小的过量空气系数,较大的再燃区范围均有利于提高NO_x的还原率。

(4)超细粉再燃工况的出口NO_x排放由再燃区的NO_x还原率和燃尽区新的NO_x生成综合决定。

参考文献

- Takahashi Y, Sengoku Y, Nakashima F *et al*. Development of MACT in furnace NO_x removal process for steam generators proc[C]. 1982 Joint Symposium Stationary NO_x Control Vol.1. EPRI Report CS-3182, 1983.
- Burch T E, Tiliman F R, Chen W Y *et al*. Partitioning of nitrogenous species in the fuel-rich stage of reburning[J]. Energy and fuel, 1991, (5): 231-237.
- [3] Chen W Y, Ma L. Effect of heterogeneous mechanisms during reburning of nitrogen oxide[J]. AIChe Journal, 1996, 42(7): 1968-1975.
- [4] 姜秀民,李巨斌,邱健荣.超细化煤粉燃烧特性的研究[J].中国 电机工程学报,2000,20(6):71-78.
 Jiang Xiumin, Li Jubin, Qiu Jianrong. Study on combustion on characteristic of micro-pulverized coal[J]. Proceedings of the CSEE, 2000, 20(6):71-78.
- [5] 姜秀民,杨海平,刘辉,等.粉煤颗粒粒度对燃烧特性影响热分析[J].中国电机工程学报,2002,22(12):142-145. Jiang Xiumin, Yang Haiping, Liu Hui *et al.* Analysis of the effect of coal powder granularity on combustion characteristics by thermogravimetry[J]. Proceedings of the CSEE, 2002, 22(6): 142-146.
- [6] 钟北京,傅维标.煤的挥发分对NO_x再燃特性的研究[J].燃烧科学 与技术,2000,6(2):185-189.
 Zhong Beijing, Fu Weibiao. Study of NO_x reduction during reburning coal with volatiles[J]. Journal of Combustion Science and Technology, 2000,6(2):185-189.
- [7] 刘忠,阎维平,高正阳,等.超细煤粉的细度对再燃还原 NO 的影响[J].中国电机工程学报,2003,23(10):204-208.
 Liu Zhong,, Yan Weiping, Gao Zhengyang *et al*. The effect of the micro-pulverized coal fineness on nitric oxide reduction by reburning [J]. Prodeedings of the CSEE, 2003, 23(10): 204-208.
- [8] 钟北京,傅维标.再燃燃料中HCN对NO_x还原反应的影响[J]. 热能动力工程,2000,15(1):4-8.
 Zhong Beijing, Fu Weibiao. The effect of HCN components in fuel

reburned on NO_x reduction rate[J]. Journal of Engineering for Thermal Energy & Power, 2000, 15(1): 4-8.

- [9] 钟北京,施卫伟,傅维标.煤和煤焦还原NO_x的实验研究[J]. 工程 热物理学报,2000,21(3):383-387.
 Zhong Beijing, Shi Weiwei, Fu Weibiao. Experimental study of NO_x reduction with coal and char[J]. Journal of Engineering Thermophysics, 2000, 21(3): 383-387.
- [10] U S Department of Energy, National energy technology laboratory. micronized coal reburning demonstration for NO_x control[R]. PA 15236-0940, 2001.
- [11] 钟北京,傅维标. 气体燃料再燃对NO_x还原的影响[J]. 热能动力工程, 1999, 14(6): 419-423.
 Zhong Beijing, Fu Weibiao. Effect of gaseous fuel reburning on NO_x reduction[J]. Journal of Engineering for Thermal Energy and Power, 1999, 14(6): 419-423.
- [12] 李永华,李松庚,冯兆兴,等. 褐煤及其混煤燃烧NO_x生成的实验研究[J]. 中国电机工程学报,2001,21(8): 34-36.

Li Yonghua, Li songgeng, Feng Zhaoxing *et al*. Experimental study on the formation of NO_x of brown and brown-blending coal combustion[J]. Proceedings of the CSEE, 2001, 21(8): 34-36.

[13] 程俊峰,曾汉才,熊蔚立,等.降低 300MW贫煤锅炉NO_x排放的 试验研究[J].中国电机工程学报,2002,22(5):157-160.
Cheng Junfeng, Zeng Hancai, Xiong Weili *et al*. Research and test for reducing NO_x emission of a 300 MW lean coal-fired boiler [J]. Proceedings of the CSEE, 2002, 22(5):157-160.

收稿日期: 2004-11-24。

作者简介:

郭永红(1975-),女,博士研究生,研究方向为电站锅炉炉膛燃 烧及污染物排放的数值模拟;

孙保民(1959-),男,博士生导师,研究方向为燃烧理论、污染物控制;

刘 形(1963-), 女, 副教授, 研究方向为锅炉整体 CAD 的开发和应用;

冯兆兴(1965-),男,年出生,高级工程师,研究方向为锅炉燃烧与环境保护;

王 旸(1965-),男,高级工程师,研究方向为燃烧工程的研究; 李振中(1956-),男,教授,研究方向为锅炉燃烧与环境保护。