文章编号: 0253-2409(2012)12-1498-07

$KMnO_4$ 溶液改性半焦对烟气中气态 Hg^0 的吸附性能研究

王 力,陈继涛,张华伟,李 敏,张林林,刘珊珊

(山东科技大学化学与环境工程学院,山东青岛 266590)

摘 要:在小型固定床实验台上利用半焦及其 KMnO₄ 溶液改性样品进行气态 Hg⁰ 吸附实验。结果表明,在低温时原料半焦 对气态 Hg⁰ 具有良好的吸附性能,升温则使其吸附性能迅速降低;经高锰酸钾溶液浸渍处理后,改性半焦在高温 140 ℃时吸附 性能明显提高,对浸渍样品在 250 ℃进行热处理可使其吸附性能进一步提高。BET 结果表明,原料半焦具有较发达的微孔结 构,改性处理使微孔比例下降,孔隙结构发达程度降低;XPS 测试表明,改性半焦表面的汞主要以氧化态(Hg²⁺)形式存在,高 价锰化合物(KMnO₄、K,MnO₄、MnO₂)是主要的氧化活性物质。

关键词: 改性半焦; KMnO₄ 溶液; 气态 Hg^0 ; 烟气脱汞; 吸附性能

中图分类号: TQ536.9 文献标识码: A

Adsorption performance of semi-coke modified by KMnO₄ solution for gas-phase Hg⁰ in flue gas

WANG Li, CHEN Ji-tao, ZHANG Hua-wei, LI Min, ZHANG Lin-lin, LIU Shan-shan

(College of Chemical and Environmental Engineering, Shandong University of Science and Technology, Qingdao 266590, China)

Abstract: In an attempt to develop a novel and more effective sorbent with low-cost for the removal of gasphase Hg⁰ from flue gas, the adsorption performance of semi-coke and KMnO₄ solution-modified semi-coke for gas-phase Hg⁰ was investigated with a bench-scale fixed-bed reactor system. The experimental results suggest that the adsorption performance of semi-coke is good at low temperature but weak at higher temperature. The semicokes impregnated by KMnO₄ solution have excellent adsorption performance for gas-phase Hg⁰ at 140 °C, and can be further enhanced by heating the impregnated samples at 250 °C. The BET analysis shows that the semicoke has rich micro-pores but become poor after modification. The XPS results indicates that the adsorbed mercury on the surface of the modified semi-coke samples mainly exists in oxidation state (Hg²⁺) and these compounds (KMnO₄, K₂MnO₄ and MnO₂) play a key role in the oxidation reaction of gas-phase Hg⁰.

Key words: modified semi-coke; KMnO₄ solution; gas-phase Hg⁰; mercury removing from flue gas; adsorption performance

近年来,大气中的汞污染问题引起了人们的高 度关注。目前,全球每年人为汞排放量高达2000t, 而燃煤行业已成为最主要的汞污染物排放源^[1,2]。 在中国,燃煤汞污染物排放量已经占到汞污染物排 放总量的40%左右^[3]。为了加强对燃煤烟气汞污 染物的排放控制,2011年由中国国家环保部和质量 监督检验检疫总局联合发布的《火电厂大气污染物 排放标准》(GB13223-2011),将汞增设为重点控制 的污染物之一,规定其排放上限为0.03 mg/m^{3[3]}。 燃煤烟气中的汞主要以元素态 Hg⁰、氧化态 Hg²⁺以 及颗粒态 Hg_p三种形式存在,其中,元素态 Hg⁰ 因 具有熔点低、平衡蒸气压高、不易溶于水等特点很难 通过常规的烟气净化装置除去,因而成为重点控制 对象^[4]。

目前,烟气脱汞的研究热点是开发吸附容量大、

对 Hg⁰ 催化氧化能力强的吸附剂。其中,世界各国 研究最广泛、最成熟的 Hg⁰ 吸附剂是活性炭^[5,6],但 由于活性炭成本高,限制了其大规模的应用。半焦 作为一种煤在较低温度下的热解产物,其原料来源 丰富、廉价易得,且具有较发达的孔隙结构和丰富的 表面官能团,易于进行表面改性,是一类较为理想的 吸附材料。目前,利用半焦作为吸附剂的研究主要 集中在烟气脱硫脱硝领域。于英民等^[7]利用硝酸 氧化、高温热处理并负载铁氧化物的方法对原料半 焦进行活化处理,制得了脱硫脱硝性能良好的半焦 吸附剂;Wang 等^[8]在高温下利用水蒸气和氧气对 褐煤半焦进行活化处理,得到固硫率高达 10.16 g SO₂/100 g C 的改性半焦。相对而言,利用半焦作 为气态 Hg⁰ 吸附剂的研究报道较少。本实验利用

收稿日期: 2012-04-20;修回日期: 2012-07-02。

基金项目:青岛市科技计划(08-2-1-16-nsh-3);山东科技大学研究生科技创新基金(YCA110362)。

联系作者:陈继涛,男,硕士研究生,Tel:0532-86057103,E-mail:cjthg2008@126.com。

褐煤半焦在小型固定床实验台上进行气态 Hg^0 吸附实验,考察 $KMnO_4$ 溶液改性条件对半焦吸附性能的影响,探讨改性半焦对气态 Hg^0 的吸附机理。

1 实验部分

1.1 吸附剂的制备

以内蒙古霍林河褐煤为原料,100 ℃烘干后破 碎至 3~5 mm,然后置于马弗炉沙浴中,在 N₂ 保护 下 700 ℃干馏 1 h,再破碎、研磨至 90~100 目,制得 原料半焦,记为 SC 样品。将 SC 样品置于一定浓度 的 KMnO₄(分析纯,中国医药(集团)上海化学试剂 公司)溶液中,90 ℃浸渍 4 h,抽滤、洗涤后于 110 ℃ 下烘干,制得 KMnO₄ 改性样品,记为 MSC。再将 MSC 样品置于马弗炉中,在 N₂ 保护下热处理 1 h, 制得的改性半焦样品记为 HMSC。

1.2 实验装置及方法

图1为气态 Hg⁰ 的吸附实验装置示意图。汞渗 透管(VICI Metronics 公司,美国)置于 U 型管中,通 过调节数控恒温水浴的温度来控制气态 Hg⁰ 的逸 出浓度。以高纯 N, 作为载气, 控制流量计的流量 分别为 330 和 670 mL/min, 流量计(3) 中的 N, 通 过 U 型管将气态 Hg⁰携带出来后与流量计(2)中的 N,在缓冲瓶中混合均匀,形成总流量为1 L/min的 含汞气体。先调节三通阀 14~16,使混合气体直接 进入尾气吸收瓶后(内置 10% H, SO4-4% KMnO4 溶 液)排向室外,待气流稳定2h后,再调节三通阀 (16),使其进入测汞仪(QM201H型,苏州青安仪器 有限公司)中测定气态 Hg^0 的初始浓度 c_0 。待 c_0 稳 定后,调节三通阀(14),使混合气体通过 U 型管 (9)中的吸附层后进入测汞仪测定吸附后气态 Hg⁰ 的浓度 c_{to} 本实验中 c_0 均为30 μ g/m³,半焦或改性 半焦吸附剂用量均为0.50g。



图 1 气态 Hg⁰ 吸附实验装置示意图

Figure 1 Experimental device for adsorption of gas-phase Hg⁰

1: nitrogen gas cylinder; 2,3: rotameter; 4,9: U-tube; 5: water bath pot; 6: mercury permeation tube; 7: buffer bottle;
8: oil bath pot; 10: adsorbent sample; 11: flue gas mercury analyzer; 12: tail gas absorption; 13 ~ 16: triple valve

样品的吸附效率 η 由下式给出:

$$\eta = 1 - \frac{c_t}{c_0} \tag{1}$$

式中, η 表示吸附效率, c_0 为气态 Hg⁰ 的初始浓度, c_r 吸附后气态 Hg⁰ 的浓度。在较高的吸附效率下,有效吸附时间越长,表明吸附剂的吸附性能越好。

1.3 样品的表征

BET 比表面积和孔结构分析由 SSA-4000 全自 动比表面积及孔径分析仪(北京彼奥德电子技术有 限公司)在液氮温度 77 K 下进行 N₂ 吸附-脱附实验 给出; X 射线光电子能谱(XPS)表征采用美国 Thermo ESCALAB 250 型能谱仪(Al $K\alpha$, hv =

1486.6 eV),以Cls(284.6 eV)做内标进行校正。

- 2 结果与讨论
- 2.1 半焦的成分与孔隙结构分析
- 2.1.1 原料半焦的工业分析和元素分析 原料半焦的工业分析和元素分析见表1。

2.1.2 半焦的孔隙结构分析

表 2 和图 2 是原料半焦 SC 和改性半焦 MSC1 (经 0.06 mol/L KMnO₄ 溶液在 90 ℃ 浸渍处理 4 h)、HMSC1(MSC1 置于马弗炉中在 N₂ 保护下 250 ℃热处理1 h 制得的改性半焦样品)的孔隙结构 参数。由表 2 和图 2 可知,原料半焦的平均孔径为 2.55 nm,接近微孔(≤2 nm),微孔容量所占总孔容 量的比例高达 72.4%,表明原料半焦内部存在较发 达的微孔结构。经 KMnO₄ 溶液浸渍后,MSC1 样品 比表面积和总孔容量明显减小,平均孔径增至 4.40 nm,微孔容量比例降至 59.6%。对浸渍样品 进行热处理后,HMSC1 样品的比表面积和总孔容量

Table 1

增大,平均孔径变为 3.67 nm, 微孔容量比例仅占 50.2%。由此可见, 与原料半焦相比, 改性半焦 MSC1、HMSC1 样品的部分孔道被堵塞使得半焦的 孔隙结构发达程度降低。

表	1	原料书	É焦É	的工业分	·析和元素	素分析	
1	Pro	ximate	and	ultimate	analyses	of semi-cok	e

]	Proximate and	alysis w _{ad} /%	b		Ultima	ate analysis v	w _{ad} /%	
М	Α	V	FC	С	Н	0	Ν	S
2.60	24.26	7.46	65.87	66.93	1.47	3.30	1.22	0.22

表 2 SC、MSC1 与 HMSC1 的 BET

比表面积和孔结构分析

Table 2 BET surface area and pore structure analysis of SC, MSC1 and HMSC1

C	Surface area	Pore volume	Average pore
Sample	$A/(\mathbf{m}^2 \cdot \mathbf{g}^{-1})$	$v/(\text{cm}^3 \cdot \text{g}^{-1})$	d∕ nm
SC	84.20	0.107	2.55
MSC1	32.21	0.071	4.40
HMSC1	65.49	0.120	3.67



Figure 2 BJH Pore volume distribution of SC, MSC1 and HMSC1

2.2 原料半焦对气态 Hg⁰ 吸附性能

原料半焦 SC 在 30、60、100 与 140 ℃下的吸附 性能,见图 3。由图 3 可知,原料半焦对气态 Hg⁰ 的 吸附性能随着吸附温度的升高不断降低。30 ℃时 吸附性能最好,最高吸附效率可达 93.0%,在吸附 进行到 230 min 时吸附效率仍可达 57.6%。当吸附 温度升高到 140 ℃时,最高吸附效率仅为 40.0%, 且经过 60 min 后吸附效率降到 10.0%以下。

气固界面的吸附作用分为物理吸附和化学吸附,物理吸附的作用力为范德华力,而化学吸附伴随着化学键的生成或断裂,需要一定的活化能,因此,低温有利于物理吸附,而高温更利于化学吸附^[9]。 图 3 中原料半焦对气态 Hg⁰ 的吸附性能随吸附温度 的变化规律表明,低温时原料半焦具有优良的吸附 性能,温度升高使原料半焦对气态 Hg⁰ 的物理吸附 作用迅速减弱。而且,图2中的测定结果也表明,发 达的微孔结构是其在低温具有良好物理吸附作用的 根本原因。



图 3 不同吸附温度下原料半焦对气态 Hg⁰ 的吸附性能
Figure 3 Gas-phase Hg⁰ adsorption performance of SC at different temperature
■: 30 ℃; ●: 60 ℃; ▲: 100 ℃; ▼: 140 ℃

2.3 改性半焦对气态 Hg⁰ 吸附性能

由于实际烟气温度较高,为考察改性半焦在高 温下的吸附性能,讨论了改性半焦在140℃对气态 Hg⁰的吸附性能。

2.3.1 KMnO₄ 溶液浸渍半焦对气态 Hg⁰ 的吸附 性能

每次取 10 g SC 样品,将其置于 100 mL 浓度分 别为 0.01、0.03、0.06、0.08 mol/L 的 KMnO₄ 溶液 中,90 ℃浸渍 4 h 制得不同浸渍浓度下的改性样品。 称取上述改性样品 0.50 g 进行吸附实验,各样品的 吸附性能见图 4。

由图 4 可见,与原料半焦相比,经过 KMnO₄ 溶 液浸渍处理后的样品在 140 ℃下的吸附效率明显提 高,有效吸附时间明显延长。当 KMnO₄ 溶液浓度 低于 0.06 mol/L 时,随着溶液浓度的升高,样品的 吸附效率不断升高;当溶液浓度达到 0.06 mol/L 时,改性样品 MSC1 对气态 Hg⁰ 具有最佳吸附性 能,最高吸附效率达 58.9%,在 t = 230 min 时仍达 43.6%。





■: 0.03 mol/L; ▲: 0.06 mol/L; : 0.08 mol/L

研究表明,KMnO₄和 MnO_x 对 Hg⁰ 具有良好的 催化氧化作用,能够有效地使其转变为 Hg^{2+[10,11]}。 当改性液浓度低于 0.06 mol/L 时,提高改性液的浓 度会增加 KMnO₄ 的负载量,增强半焦的化学吸附 能力;当改性液浓度高于 0.06 mol/L 时,会使孔道 堵塞加剧,减小 Hg⁰ 与活性位的接触面积,使吸附 效 率 不 再 提 高。当 KMnO₄ 改 性 液 浓 度 为 0.08 mol/L时,BET 分析测得改性样品的平均孔径 为5.28 nm,比表面积仅为 27.3 m²/g,说明此时改 性样品的孔道堵塞相当严重。综合分析,浸渍液最 佳浓度应为0.06 mol/L。

2.3.2 热处理对 MSC1 吸附性能的影响

与原料半焦相比,经过 KMnO₄ 溶液浸渍处理 的半焦虽然在 140 ℃时对气态 Hg⁰ 吸附能力得到明 显提高,但最高吸附效率不到 60.0%。为进一步提 高其吸附性能,本实验对 MSC1 样品再进行热处 理,考察不同热处理温度下样品对气态 Hg⁰ 的吸附 性能,见图 5。由图 5 可见,随着热处理温度的升 高,样品的吸附性能呈现先升高后降低的变化规律。 与 MSC1 相比,当热处理温度低于或等于 250 ℃时, 样品吸附效率明显提高,在吸附 230 min 时,250 ℃ 的吸附效率仍达 73.0%;但当热处理温度高于 250 ℃时,随着温度的升高,样品的吸附效率不断降 低。因此,确定最佳热处理温度在 250 ℃左右。



KMnO₄ 的热分解温度为 240 ℃,250 ℃热处理 会促使 MSC1 孔道中的 KMnO₄ 发生分解,孔道堵 塞程度减轻,提高气态 Hg⁰ 与氧化活性位之间的接 触面积,增强样品的化学吸附作用,从而使吸附效率 迅速提高。但热处理温度过高也会造成样品孔隙结 构的破坏,使吸附效率迅速下降^[12]。

2.4 改性半焦对气态 Hg⁰ 吸附机理探究

为探究改性半焦对气态 Hg⁰ 的吸附机理,本实 验利用 XPS 分析手段考察了吸附实验前后样品表 面元素 Mn 与 Hg 的价态变化、存在形态等。MSC1 与 HMSC1 吸附 Hg⁰ 后的样品分别记为 MSC1-Hg、 HMSC1-Hg。

图 6 为吸附实验前后各样品的 XPS 全扫描 谱图。



由图 6 可知, 与 SC 相比, MSC1 和 HMSC1 能 谱图均在 642.1 和 654.0 eV 附近出现较强的 Mn 2p 能谱峰。可见,原料半焦经过浸渍处理后表面负载了较多的含锰化合物。吸附实验后,MSC1-Hg 和HMSC1-Hg 的能谱图在 103.3 eV 附近出现微弱的Hg 4f 能谱峰,表明 MSC1 和 HMSC1 对 Hg⁰ 具有一定的吸附能力。

通过对 Mn 元素窄区谱图的分析发现,由于各 价态的锰氧化物(MnO_x)中锰的电子结合能彼此相 近,因此,难以直接从 Mn 2p 谱图中将其加以区分。 为此,本实验对样品 MSC1、HMSC1、MSC1-Hg 与 HMSC-Hg 中的 Mn 2p_{3/2}峰进行了分峰拟合,见图 7,拟合结果见表 3。各个价态锰的结合能为,Mn²⁺ (641.0 eV)、Mn³⁺(642.1 eV)、Mn⁴⁺(643.0 eV)、 Mn⁶⁺(644.2 eV)、Mn⁷⁺(645.6 eV)^[13~15]。



图 7 MSC1、HMSC1、MSC1-Hg 及 HMSC1-Hg 的 Mn $2p_{3/2}$ 能谱图 Figure 7 Mn $2p_{3/2}$ spectra of MSC1, HMSC1, MSC1-Hg and HMSC1-Hg

表 3	MSC1,HMSC1	、MSC1-Hg 及 HM	iSC1-Hg 中省	各种价态	锰的含量
D' (1 (C 1°CC / C	C M (1) C	CMCC1 1	ID IOC1	

	Distribution	of unferen	ionins of	WIII UII	uic	surface (or miser,	muser,	WISCI-IIg	-mg

Commlo							
Sample	Mn ²⁺	Mn ³⁺	Mn ³⁺ Mn ⁴⁺		Mn ⁷⁺	- Average valence A	
MSC1	21.14	30.15	24.77		9.15	3.85	
HMSC1	21.79	39.55	29.86	14.79		3.34	
MSC1-Hg	25.23	44.20	30.56	8.80		3.05	
HMSC1-Hg	25.56	47.64	26.80			3.01	

由表3可知,MSC1 表面 Mn 的平均化合价(\bar{A}) 为3.85,Mn⁷⁺的原子比仅为9.15%,Mn²⁺、Mn³⁺和 Mn⁴⁺所占比例高达76.06%,表明在改性过程中半 焦表面部分 KMnO₄ 发生了分解。Jin 等^[16]的研究 表明,在中性溶液中存在如下反应:

Tabla

 $4KMnO_4+3C+H_2O \rightleftharpoons 4MnO_2+K_2CO_3+2KHCO_3 (2)$

本实验过程中对改性液的 pH 值检测发现,改 性后溶液 pH 值由 7.0 增至 9.5。这说明在改性过 程中半焦表面发生了类似上式的反应,导致 KMnO₄ 发生分解。MSC1 经过热处理后,表面锰的平均化 合价为 3. 34, Mn^{7+} 消失, Mn^{6+} 原子比降低, Mn^{2+} 、 Mn³⁺与 Mn⁴⁺原子比增加。这是因为热处理造成 KMnO₄ 完全分解和 K₂MnO₄ 部分分解, 生成更多的 MnO_x。

吸附实验后, MSC1 表面 Mn 的平均化合价降 至 3.05, Mn^{7+} 和 Mn^{6+} 消失, Mn^{2+} 、 Mn^{3+} 与 Mn^{4+} 原子 比增加, Mn^{3+} 增加幅度较大。这表明在吸附反应过 程中, MSC1 表面的 KMnO₄和 K₂MnO₄将气态 Hg⁰ 氧化, 而自身被还原为低价的锰化合物。HMSC1 吸 附气态 Hg⁰后, 表面 Mn 的平均化合价降至 3.01, Mn⁶⁺消失, Mn⁴⁺的原子比降低, Mn²⁺、Mn³⁺的原子比 增加, 说明除了 Mn⁶⁺外, Mn⁴⁺也参与 Hg⁰ 的氧化。 由表 3 还可看出, 吸附实验后 MSC1 和 HMSC1 表 面锰的平均化合价分别降低了 0.80 和 0.33, 但 MSC1 的吸附性能明显低于 HMSC1。这表明在吸 附 Hg⁰ 的过程中, MSC1 表面高价锰化合物除了参 与 Hg⁰ 的氧化外还发生了自身的分解反应。





图 8 为 MSC1-Hg 和 HMSC1-Hg 表面 Hg 4*f* 窄 区扫描能谱图。

由图 8 可知, MSC1-Hg 和 HMSC1-Hg 的能谱 图分别在 103.26 和 103.3 eV 处出现 Hg 4f 能谱峰, 与文献中报道的 Hg²⁺的 Hg 4f 能谱峰相一致^[17]。 文献^[18] 报道, Hg⁰ 的结合能在 99.9 eV 附近, 而 MSC1-Hg 和 HMSC1-Hg 能谱图上均未出现 Hg⁰ 的 能谱峰。这说明 Hg⁰ 被吸附后主要是以氧化态形 式存在, 改性样品 MSC1 和 HMSC1 对气态 Hg⁰ 的 吸附应主要为化学吸附。

3 结 论

原料半焦内部存在较发达的微孔结构,KMnO₄ 溶液改性处理使其微孔总量、比表面积等减小,孔隙 结构发达程度降低;低温时原料半焦对气态 Hg⁰ 具 有良好的吸附性能,升温使其吸附性能迅速减弱。

与原料半焦相比,经 KMnO₄ 溶液浸渍处理后的半焦样品在高温时对气态 Hg⁰ 的吸附性能明显提高。当浸渍液浓度为 0.06 mol/L 时,样品在140 ℃具有最佳的吸附性能。

对 0.06 mol/L KMnO₄ 溶液浸渍样品进行热处 理表明,当热处理温度为 250 ℃时能明显提高其对 气态 Hg⁰ 的吸附性能,热处理温度低于或高于 250 ℃都会造成样品吸附性能下降。

XPS 测试表明,改性半焦样品对气态 Hg^0 的吸 附主要为化学吸附,吸附后的 Hg 以氧化态(Hg^{2+}) 形式存在于样品表面;改性半焦表面的高价锰化合 物($KMnO_4$ 、 K_2MnO_4 、 MnO_2)是将气态 Hg^0 转化为 Hg^{2+} 的主要活性物质。

参考文献

- LI P, FENG X B, QIU G L, SHANG L H, LI Z G. Mercury pollution in Asia: A review of the contaminated sites [J]. J Hazard Mater, 2009, 168(2/3):591-601.
- [2] GLODEK A, PACYNA J M. Mercury emission from coal-fired power plants in Poland[J]. Atmos Environ, 2009, 43(35): 5668-5673.
- [3] 杨士建. 磁性铁基尖晶石对气态零价汞的化学吸附研究[D]. 上海:上海交通大学, 2012.
- (YANG Shi-jian. Chemical adsorption of gaseous elemental mercury on magnetic Fe based spinel [D]. Shanghai: Shanghai Jiaotong University, 2012.)
- [4] 李建荣,何炽,商雪松,陈进生,喻小伟,姚沅君. SCR 脱硝催化剂对烟气中零价汞的氧化效率研究[J]. 燃料化学学报,2012,40(2): 241-246.

(LI Jian-rong, HE Chi, SHANG Xue-song, CHEN Jin-sheng, YU Xiao-wei, YAO Yuan-jun. Oxidation efficiency of elemental mercury in flue gas by SCR De-NO_x catalysts [J]. Journal of Fuel Chemistry and Technology, 2012, 40(2): 241-246.

- [5] 徐梅玫,许飘,李彩亭,高招,樊小鹏. 稻壳活性炭对单质汞吸附性能的实验研究[J]. 环境工程学报, 2010, 4(9): 2065-2068.
 (XU Mei-mei, XU Piao, LI Cai-ting, GAO Zhao, FAN Xiao-peng. An experimental study on adsorptive performance of rice husk activated carbon to mercury[J]. Chinese Journal of Environmental Engineering, 2010, 4(9): 2065-2068.)
- [6] 张 郃, 赵建涛, 房倚天, 王洋. 活性炭催化氧化脱除单质汞的研究[J]. 燃料化学学报, 2011, 39(5): 373-377.
 (ZHANG He, ZHAO Jian-tao, FANG Yi-tian, WANG Yang. Stabilized oxidation and adsorption of elemental mercury by activated carbon [J]. Journal of Fuel Chemistry and Technology, 2011, 39(5): 373-377.)
- [7] 于英民, 郭瑞莉, 李春虎. 半焦吸附剂烟气脱硫脱硝性能[J]. 燃料化学学报, 2011, **39**(5): 385-389. (YU Ying- min, GUO Rui-li, LI Chun-hu. Flue gas desulfurization and denitrification performance of the semi-coke adsorbents[J]. Journal of

Fuel Chemistry and Technology, 2011, **39**(5): 385-389.)

- [8] WANG W, LI C, YAN Z. Study on molding semi-coke used for flue-gas desulphurization[J]. Catal Today, 2010, 158(3/4): 235-240.
 [9] 赵振国. 吸附作用应用原理[M]. 北京: 化学工业出版社, 2005: 63-64.
- (ZHAO Zhen-guo. Application and principle of adsorption [M]. Beijing: Chemical Industry Press, 2005; 63-64.)
- [10] 叶群峰,王成云,徐新华,汪大翚. 高锰酸钾吸收气态汞的传质-反应研究[J]. 浙江大学学报(工学版), 2007, 41(5): 831-835.
 (YE Qun-feng, WANG Cheng-yun, XU Xin-hua, WANG Da-hui. Mass transfer-reaction of Hg⁰ absorption in potassium permanganate[J]. Journal of Zhejiang University (Engineering Science)2007, 41(5): 831-835.)
- [11] YANG S, GUO Y, YAN N, QU Z, XIE J, YANG C, JIA J. Capture of gaseous elemental mercury from flue gas using a magnetic and sulfur poisoning resistant sorbent Mn/γ-Fe₂O₃ at lower temperatures [J]. J Hazard Mater, 2011, 186(1): 508-515.
- [12] 上官炬,李转丽,杨直,樊惠玲,沈芳,苗茂谦. 高温热处理对活性半焦烟气脱硫的影响[J]. 太原理工大学学报,2005,36 (2):134-136.

(SHANG Guan-ju, LI Zhuan-li, YANG Zhi, FAN Hui-ling, SHEN Fang, MIAO Mao-qian. The Effect of heating semi-coke at high temperature on its SO₂ removal capacity[J]. Journal of Taiyuan University of Technology, 2005, 36(2): 134-136.)

- [13] DI CASTRO V, CIAMPI S. XPS study of the growth and reactivity of Fe/MnO thin films [J]. Surf Sci, 1995, 331 ~ 333 (Part A): 294-299.
- [14] OKU M. X-ray photoelectron spectra of $KMnO_4$ and K_2MnO_4 fractured in situ[J]. J Electron Spectrosc Relat Phenom, 1995, 74(2): 135-148.
- [15] NESBITT H W, BANERJEE D. Interpretation of XPS Mn (2p) spectra of Mn oxyhydroxides and constraints on the mechanism of MnO₂ precipitation[J]. Am Mineral, 1998, 83(3/4):305-315.
- [16] JIN X B, ZHOU W Z, ZHANG S W, CHEN G Z. Nanoscale microelectrochemical cells on carbon nanotubes [J]. Small, 2007, 3(9): 1513-1517.
- [17] WILCOX J, SASMAZ E, KIRCHOFER A, LEE S-S. Heterogeneous mercury reaction chemistry on activated carbon [J]. J Air Waste Manage Assoc, 2011, 61(4): 418-426.
- [18] HUTSON N D, ATTWOOD B C, SCHECKEL K G. XAS and XPS characterization of mercury binding on brominated activated carbon[J]. Environ Sci Technol, 2007, 41(5): 1747-1752.