秦艳敏,梁美娜,王敦球,等.桑树杆生物炭/铁锰氧化物复合吸附剂的制备及其对 As(V)的吸附机理研究[J].农业环境科学学报,2016,35(7): 1398-1406.

QIN Yan-min, LIANG Mei-na, WANG Dun-qiu, et al. Preparation and arsenic adsorption and its mechanisms by mulberry stem biochar/Fe-Mn oxides composite adsorbent[J]. Journal of Agro-Environment Science, 2016, 35(7):1398-1406.

## 桑树杆生物炭/铁锰氧化物复合吸附剂的制备 及其对 As(V)的吸附机理研究

秦艳敏 1,2, 梁美娜 1,2\*, 王敦球 1,2, 朱义年 1,2, 唐 沈 1,2, 李欢欢 1,2, 张 涛 1,2

(1.桂林理工大学环境科学与工程学院,广西 桂林 541006; 2.广西岩溶地区水污染控制与用水安全保障协同创新中心,广西 桂 林 541004)

**摘** 要:以桑树杆为原料,通过正交试验设计,利用氧化和共沉淀法制备桑树杆生物炭/铁锰氧化物复合吸附剂(MBFMA),考察 pH 值、离子强度、共存离子对吸附剂除 As(V)吸附性能的影响,并对 MBFMA 进行了表征,探讨了吸附机理。研究结果表明,制备复合 吸附剂的最佳工艺为:KMnO<sub>4</sub> 浓度 40 g·L<sup>-1</sup>、FeCl<sub>2</sub> 浓度 40 g·L<sup>-1</sup>、浸渍时间 24 h,煅烧温度 400 ℃,煅烧时间 3 h。在 pH 范围为 2.0~7.0 时,吸附剂对 As(V)的吸附效果最佳;硝酸根、硫酸根、碳酸根和磷酸根溶液对除砷效果有不同程度的影响,其中磷酸盐的影响 最大,离子强度对除砷效果影响不大;与 Freundlich 相比,Langmuir 模型能够较好地描述 MBFMA 对 As(V)的吸附行为,25 ℃下最 大吸附量为 4.87 mg·g<sup>-1</sup>。能谱分析表明吸附 As(V)的 MBFMA 含有 0.34%的砷,FTIR 定性分析表明羟基、羧基、内酯基是 MBFMA 表面的主要特征官能团,XPS 分析表明铁、锰和表面含碳官能团参与了吸附反应,MBFMA 对 As(V)的吸附是专性吸附。 **关键词**:桑树杆;铁锰氧化物;制备;吸附;As(V)

中图分类号:X171.5 文献标志码:A 文章编号:1672-2043(2016)07-1398-09 doi:10.11654/jaes.2016.07.024

# Preparation and arsenic adsorption and its mechanisms by mulberry stem biochar/Fe-Mn oxides composite adsorbent

QIN Yan-min<sup>12</sup>, LIANG Mei-na<sup>12\*</sup>, WANG Dun-qiu<sup>12</sup>, ZHU Yi-nian<sup>12</sup>, TANG Shen<sup>12</sup>, LI Huan-huan<sup>12</sup>, ZHANG Tao<sup>12</sup>

(1.College of Environmental Science and Engineering, Guilin University of Technology, Guilin 541006, China; 2.Guangxi Collaborative Innovation Center for Water Pollution Control and Water Safety in Karst Area, Guilin University of Technology, Guilin 541004, China)

**Abstract**: A mulberry stem biochar/Fe–Mn oxides composite adsorbent(MBFMA) was prepared from mulberry stems by oxidation and coprecipitation methods through the orthogonal experiment. Effects of pH, ionic strength, and co–existing anions on As(V) adsorption by MBF– MA were investigated. Results show that the optimal preparation conditions were as follows: the concentrations of potassium permanganate and ferrous chloride were both 40 g·L<sup>-1</sup>, impregnation time of 24 h, calcination temperature of 400 °C, and calcination time of 3 h. The range of the optimal pH values was from 2.0 to 7.0. The ions present in the natural environment, such as nitrate, sulfate, carbonate and phosphoric, had different degrees of effects on arsenic adsorption, with phosphoric having the biggest impact. The ionic strength had no obvious side effects on arsenic adsorption. The adsorption behavior of As(V) on MBFMA was fit better with Langmuir equation than Freundlich equation. Adsorption capacity is 4.87 mg·g<sup>-1</sup> under 25 °C. Spectrum analysis showed that MBFMA had 0.34% of arsenic after adsorbing As(V). FTIR spectra indicated that MBFMA contained hydroxy, carboxyl, and lactone functional groups. X–ray photoelectron spectroscopy analysis indicated that iron, manganese, and carbon surface functional groups involved in the adsorption reaction, and adsorption of As(V) by MBFMA was specific process.

Keywords: mulberry stem; Fe-Mn oxides; preparation; adsorption; arsenic

收稿日期:2015-12-23

基金项目:国家自然科学基金项目(21367010);"八桂学者"建设工程专项经费资助

作者简介:秦艳敏(1988—),女,河南新乡人,硕士研究生,主要从事水污染控制研究。E-mail;ymqin1115@163.com

<sup>\*</sup> 通信作者:梁美娜 E-mail:liangmeinaa@163.com

砷及其化合物的大范围应用会导致一系列环境问题,例如:冶炼行业<sup>11</sup>和含砷矿床开发过程中产生的含 砷废水的排放增大了环境水体中砷的含量以及分布范 围。水体中的砷主要以As(V)和As(Ⅲ)<sup>12-31</sup>存在,砷的 含量超过了一定的浓度限值就会对人体造成危害。有 研究表明,人体摄取 70~80 mg 的砷对人体的危害将 是致命的,长期饮用砷浓度为 3 mg·L<sup>-1</sup> 左右的饮用水 会引起慢性中毒,含砷水对人体健康的危害主要有致 癌<sup>(41</sup>以及引起皮肤病<sup>15-6]</sup>。水体砷污染已成为亟待解决 的环境问题,引起了环保学者的普遍关注。

目前,含砷废水的处理方法主要有膜分离法<sup>[7]</sup>、氧 化法<sup>[3]</sup>、沉淀法<sup>[8]</sup>、吸附法<sup>[9]</sup>、离子交换法<sup>[10]</sup>等。其中,吸附 法因其原料来源广泛、操作简单、成本低以及不易造成 二次污染等优点而成为研究热点。有研究表明<sup>[11]</sup>,金属 氧化物表面的官能团能够通过表面复杂的反应或静 电吸附来去除水体中的重金属污染物,铁的氧化物对 As(V)具有较好的吸附能力<sup>[12-13]</sup>,可以利用铁氧化物 改性<sup>[14-15]</sup>吸附剂来增大其对 As(V)的吸附能力,锰的 氧化物也具有较强的氧化性<sup>[16-17]</sup>和吸附活性,因而可 以利用铁锰氧化物来处理含 As(V)废水。但是相关研 究<sup>[18]</sup>显示,铁锰氧化物的絮凝性比较差,机械强度不 高,空结构比较少,所以可以考虑把铁、锰氧化物和其 他的吸附剂结合起来,提高复合吸附剂吸附能力。

广西桑蚕业发展迅速,2005年的桑园面积已达 到 9.4万hm<sup>2</sup>,桑茧产量 14.85万t,到 2015年,全区 桑园面积超过 20万hm<sup>2</sup>,蚕茧产量突破了 34.5万t, 蚕茧产量已连续 11年全国第一。然而在带来经济效 益的同时,大量积累的桑树杆的有效利用也成为要解 决的问题。桑树杆生物质含有大量的纤维素与半纤维 素,可以作为制备吸附剂的原料利用。本文以桑树杆 为主要原料,利用氧化和共沉淀法制备桑树杆生物 炭/铁锰氧化物复合吸附剂(MBFMA),通过正交实验 研究确定了制备 MBFMA 的最佳工艺条件,并研究了 最佳制备条件下获得的 MBFMA 对 As(V)的吸附性 能,探讨其对 As(V)的吸附机理,为资源化利用农业 废弃物探索新的途径。

## 1 材料与方法

#### 1.1 仪器和试剂

主要仪器:SA-20 原子荧光形态分析仪;pH 仪; S-4800 型场发射扫描电镜;ESCALAB 250Xi 型 X 射 线光电子能谱仪;NICOLET 6700 FT-IR 傅里叶变换 红外-拉曼光谱仪;X'Pert PRO 型衍射仪。 主要试剂:Na<sub>3</sub>AsO<sub>4</sub>·7H<sub>2</sub>O、KMnO<sub>4</sub>、FeCl<sub>2</sub>均为分 析纯,HNO<sub>3</sub>为优级纯,实验用水为超纯水。

#### 1.2 MBFMA 的制备

桑树杆去皮用破碎机破碎,过 20 目筛后烘干备用。取 10 g 备用的桑树杆放入 500 mL 的烧杯中,加入 100 mL 浓度为 20~50 g·L<sup>-1</sup> 的高锰酸钾溶液,机械搅拌 10 min,用玻璃表面皿盖住,浸渍 12~48 h 后过滤;过滤后的滤渣重新放入 500 mL 烧杯中,在快速搅拌下加入 10~40 g·L<sup>-1</sup> 的氯化亚铁溶液 100 mL,机械搅拌 10 min,浸渍 12~48 h 后过滤;过滤后的滤渣重新放入 500 mL 烧杯中,再加入质量分数为 7%的氢氧化钠溶液 50 mL,充分搅拌均匀,浸渍 6 h 后过滤,再用超纯水充分洗涤;将得到的滤渣放在磁盘中,在 60~70 ℃下干燥 12 h,得到干燥的 MBFMA;将干燥的混合物放入坩埚中,在 400~550 ℃下煅烧 1~4 h,用研钵研磨,过 100 目筛,得到MBFMA。按 5 因素 4 水平正交实验设计,即 L<sub>16</sub>(4<sup>5</sup>)设计制备实验,正交实验因素水平如表 1。

表 1 正交实验因素水平

Table 1 Levels of factors in orthogonal experiment										
	因素 Factors									
序号	A:KMnO4 浓度/g·L <sup>-1</sup>	B:FeCl <sub>2</sub> 浓 度/g・L <sup>-1</sup>	C:浸渍时 间/h	D:煅烧温 度/℃	E:煅烧时 间/h					
1	20	10	12	400	1					
2	30	20	24	450	2					
3	40	30	36	500	3					
4	50	40	48	550	4					

#### 1.3 对吸附 As( V )前后的 MBFMA 的表征

表征所用设备及其分析测试参数如下:

XRD:X'Pert3Powder 型多功能 X-射线衍射仪,Cu 靶 Kα 辐射,特征 X 射线波长 λ=1.54056Å,扫描速度 0.6565°·s<sup>-1</sup>,扫描范围 10~90。

电镜扫描:S-4800场发射扫描电子显微镜,加速 电压为 5.0 kV。

XPS 分析: ESCALAB250Xi X 射线光电子能谱仪, 单色化 X 射线枪工作直径 500 μm, 通能 100 eV, 步长 1 eV, 采用能量校正方式。

FT-IR 分析:NICOLET 6700 FT-IR 傅里叶变换红 外-拉曼光谱仪,样品与KBr 粉末按照 1:80 的比例充分 混合均匀,压片后测试,测试波长范围为 4000~400 cm<sup>-1</sup>, 分辨率为 0.1 cm<sup>-1</sup>,信噪比 45 000:1。

#### 1.4 吸附试验

称取一定量的 MBFMA 放于 100 mL 的塑料离心

管中,加入 50 mL 一定浓度的含 As(V)溶液于塑料离 心管中,用1mol·L<sup>-1</sup>的NaOH或HCI溶液调节溶液的 pH 到设定值,在恒温水浴振荡器上以 200 r·min<sup>-1</sup> 转数 振荡到设定的吸附时间,取出后置于台式离心机中以 4000 r·min<sup>-1</sup> 离心 5 min, 然后用 0.45 µm 的滤膜过滤, 用原子荧光法测定滤液中剩余 As(V)的浓度。

#### 2 结果与分析

### 2.1 正交试验结果

制备正交实验结果如表 2、直观分析如表 3 所 示。以砷的吸附量和 MBFMA 的得率为考核指标进行

Table 2         Results of orthogonal experiment										
白日			因素	考核指标						
序亏	А	В	С	D	Е	砷吸附量/mg·g <sup>-1</sup>	得率/%			
1	20	10	12	400	1	4.713	45.03			
2	20	20	24	450	2	2.625	44.91			
3	20	30	36	500	3	0.879	42.24			
4	20	40	48	550	4	1.309	39.41			
5	30	10	24	500	4	1.448	41.42			
6	30	20	12	550	3	1.835	43.83			
7	30	30	48	400	2	2.561	46.83			
8	30	40	36	450	1	1.331	45.29			
9	40	10	36	550	2	2.305	46.86			
10	40	20	48	500	1	1.919	46.79			
11	40	30	12	450	4	3.356	46.00			
12	40	40	24	400	3	8.982	48.60			
13	50	10	48	450	3	3.476	46.47			
14	50	20	36	400	4	4.925	48.82			
15	50	30	24	550	1	2.656	46.92			
16	50	40	12	500	2	2.356	50.37			

表 2 正交实验结果

1, 1, 1,

直观分析。

由表3直观分析的极差结果可知:五个因素对砷 吸附值影响的主次关系是 D>A>C>E>B,最佳条件是 A3B4C2D1E3;对复合吸附剂得率影响的主次关系是 A>E>D>C>B,最佳条件是 A4B2C1D1E2。两个指标最 优条件的最大差异是因素 B,结合所得数据知道因 素B 对砷吸附值的影响比较大,同时考虑本研究的 目的是制备一种对 As(V)吸附量大的吸附剂,所以 选择制备 MBFMA 的最优条件是 A3B4C2D1E3, 即: KMnO4 浓度为 40 g·L<sup>-1</sup>、FeCl2 浓度为 40 g·L<sup>-1</sup>、浸渍时 间为24h,煅烧温度为400℃,煅烧时间为3h。最佳 条件下制备出来的样品将其用于吸附 As( V )的性能 研究。

#### 2.2 MBFMA 表征结果

2.2.1 红外光谱分析

MBFMA 红外光谱分析结果如图 1 所示。主要特 征吸收峰出现在 3330、1580、1380、835、559 cm<sup>-1</sup> 波数 位置,于1380 cm<sup>-1</sup> 波数处出现的吸收峰是由酚羟基 的 O-H 的面内变形振动所致,于 1580 cm<sup>-1</sup> 波数处出 现的吸收峰是由羧基、羟基和内酯基的 C-O 和 C=C 的伸缩振动形成的, 而 3330 cm<sup>-1</sup> 处吸附峰是由其表 面的 C-H 键的伸缩振动。

2.2.2 X 射线衍射分析

MBFMA 的 X 射线衍射分析结果如图 2 所示。 MBFMA 没有明显的晶体结构,说明 MBFMA 是无定 形的。利用 x'pert Highscore 软件对各个峰值进行分 析,通过与标准图谱(PDF卡片号为01-089-2807)进 行比较,在 MBFMA 中铁、锰、氧的摩尔比接近(为1: 5:8), 混合物中铁锰氧化物的分子式可表达为

表 3 正交试验结果直观分析

Table 3 Result analysis of orthogonal experiment

	考核指标										
K 值	砷吸附量/mg·g <sup>-1</sup>					得率/%					
	А	В	С	D	Е	A	В	С	D	Е	
K <sub>1</sub>	9.526	11.942	12.260	21.182	10.619	171.60	179.77	185.23	189.28	184.02	
$K_2$	7.174	11.304	15.712	10.788	9.847	177.37	184.35	181.85	182.67	188.98	
$K_3$	16.562	9.453	9.440	6.602	15.172	188.25	181.99	183.21	180.82	181.14	
$K_4$	13.414	13.978	9.266	8.105	11.039	192.58	183.67	179.50	177.03	175.64	
$K_{1 \ \Psi rac{1}{2}}$	2.387	2.986	3.065	5.296	2.655	42.90	44.94	46.31	47.32	46.01	
$K_{2 \ \ensuremath{\mathbb{W}}\ \ensuremath{\mathbbW}}\ \ensuremath{\mathbb{W}}\ \ensu$	1.794	2.826	3.928	2.697	2.462	44.34	46.09	45.46	45.67	47.25	
$K_{3 \ \ensuremath{\mathbb{W}}\ \ensuremath{\mathbbW}}\ \ensuremath{\mathbb{W}}\ \ensu$	4.141	2.363	2.360	1.650	3.793	47.06	45.50	45.80	45.20	45.29	
$K_{4 \ \ensuremet{\mathbb{W}}\label{eq:K4}}$	3.354	3.495	2.316	2.026	2.760	48.14	45.92	44.87	44.26	43.91	
极差R	2.347	1.131	1.612	3.645	1.331	5.24	1.14	1.43	3.06	3.33	

2016 年 7 月

 $Mn_{0.43}Fe_{2.57}O_{4\circ}$ 

2.3 pH 值的影响

MBFMA 质量 0.1 g, As(V)初始浓度为 1 mg·L<sup>-1</sup> 和 2 mg·L<sup>-1</sup>,溶液体积 50 mL,溶液 pH 分别为 2、3、4、 5、6、7、8、9、10 和 11,实验温度为 25 ℃。在此条件下 进行了 pH 影响实验,结果见图 3。

由图 3 可知,当 pH 为 2~7 时,pH 对 As(V)吸附 量的影响比较小,当 pH 大于 7 时,吸附量随着 pH 的 增加而减小。这是因为吸附量的大小主要与溶液中砷 酸根的存在形态有关。当 pH 在 0~2 范围时,以H<sub>3</sub>AsO<sub>4</sub> 存在<sup>[19]</sup>;当 pH 在 3~6 范围时,以 H<sub>2</sub>AsO<sub>4</sub>存在<sup>[20]</sup>;当 pH 在 7~11 范围时,以 HAsO<sup>2</sup><sub>4</sub>存在<sup>[21]</sup>;当 pH 在 12~14 范围时,以 AsO<sup>3</sup><sub>4</sub>存在<sup>[22]</sup>。经测定,MBFMA 零点电位 pH<sub>PZC</sub>=3.81。当被吸附溶液的 pH 在 2~3.81 范围内,溶 液 pH<pH<sub>PZC</sub>,吸附剂表面带正电荷,溶液中的 As(V) 主要以 H<sub>2</sub>AsO<sub>4</sub>形态存在,吸附剂与吸附质处于异电 吸引状态,有利于吸附;当被吸附溶液的 pH 在 3.81~ 7.0 范围内,溶液 pH>pH<sub>PZC</sub>,复合吸附剂表面带负电 荷,As(V)主要以 H<sub>2</sub>AsO<sub>4</sub>存在,但由于 H<sub>2</sub>AsO<sub>4</sub>带的电 荷量较 HAsO<sup>2</sup>电荷量少,在 pH2~7 时,pH 对 As(V)吸



图 2 复合吸附剂 XRD 图

Figure 2 X-ray diffraction spectra of MBFMA

附量的影响比较小,而当 pH 大于 7 后,吸附量下降很快。这与文献[23]、[24]报道的结果相一致。

#### 2.4 吸附时间的影响

MBFMA 质量 0.1 g,初始 As( V)浓度为 2 mg·L<sup>-1</sup> 和 10 mg·L<sup>-1</sup>,溶液体积 50 mL,溶液 pH=5,温度为25 °C, 取样时间分别为 0.25、0.5、0.75、1、2、3、4、5、6、8、10、 12、15、18、21、24、27、30、36、48 h。在此条件下进行了 吸附时间的影响实验,实验结果见图 4。MBFMA 对 As( V)的吸附随着吸附时间的增加而逐渐增大。当 As( V)初始浓度为 2 mg·L<sup>-1</sup>时,吸附量随时间的变 化不明显。这是因为初始浓度较低,而在复合吸附 剂上面的吸附行为较快,很快就达到了平衡。当初 始As( V)的浓度增加为 10 mg·L<sup>-1</sup>时,可以看出,吸附 开始的 5 h 内,As( V)的去除较快,随着时间的增加, 吸附速率逐渐减慢,最后趋于稳定,吸附在 24 h 左右 达到平衡。

#### 2.5 吸附等温线

实验温度为 25、35、45 ℃,初始 As(V)浓度分别在 0.5、1、2、3、4、5、6、8、10、12、14、16、20 mg·L<sup>-1</sup>, MBFMA 质量为 0.1 g。对比试验加入 0.1 g 桑树杆生物炭,实验



图 3 pH 对 As(V)吸附的影响

Figure 3 Effect of pH on As(V) adsorption by MBFMA



Figure 4 Effect of contact time on As(V) adsorption by MBFMA

温度 25℃。在此条件下进行吸附等温线实验。

采用 Langmuir 模型和 Freundlich 模型对 MBFMA 吸附 As(V)的等温线实验数据拟合,拟合结果如图 5 和图 6,拟合模型参数列于表 4。从表 4 可知,25、35 ℃和 45 ℃下,Langmuir 吸附等温方程拟合的决定系 数  $R^2$ 分别为 0.954、0.958、0.953。根据 Langmuir 模型 成立的假设条件可知,MBFMA 对 As(V)的吸附更倾 向于单分子层<sup>[25]</sup>的吸附,形成单层覆盖,当吸附达到 平衡后在吸附剂的表面没有吸附质的转移。25 ℃、35 ℃和 45 ℃下的最大吸附量分别为 4.87、5.30、5.62 mg·g<sup>-1</sup>。25 ℃下,纯桑树杆生物炭最大吸附量是 4.26 mg·g<sup>-1</sup>。25 ℃下,纯桑树杆生物炭对砷吸附量提 高了 14.3%。25、35 ℃和 45 ℃下,Freundlich 吸附等温 方程拟合的决定系数  $R^2$ 分别为 0.945、0.953、0.960, 相对于 Freundlich 吸附等温方程,MBFMA 对 As(V) 的吸附更符合 Langmuir 吸附等温方程。

由表4可见,随着吸附温度的升高,As(V)的饱和吸附量也随之增加,说明温度的升高对As(V)的



图 5 Langmuir 等温模型拟合曲线

Figure 5 Langmuir isotherms for As(V) adsorption on MBFMA and mulberry stem biochar





农业环境科学学报 第 35 卷第 7 期

吸附是有利的。Ruijiang Liu 等<sup>[26]</sup>的研究也得到了同样的结论,他们发现当水溶液的温度由 40℃升高到 90℃,As(V)的吸附量增大了 60%以上。孙丽凤<sup>[27]</sup>利用活性氧化铝吸附 As(V)的研究表明,当 As(V)溶液的初始浓度为 1.8 mg·L<sup>-1</sup>时,As(V)的吸附量在 0.4 mg·g<sup>-1</sup>左右;娄淑芳等<sup>[28]</sup>利用稻秆来吸附饮用水中的As(V),当 As(V)初始浓度为 300 µg·L<sup>-1</sup>时,As(V)的吸附量是 0.003 mg·g<sup>-1</sup>。龙小燕<sup>[29]</sup>利用 Fe/Ti 改性活性炭吸附砷,其对 As(V)的吸附量为 2.541 9 mg·g<sup>-1</sup>。Ayoob S 等<sup>[30]</sup>利用钙化矾土吸附水溶液中的砷,当砷的初始浓度为 2 mg·L<sup>-1</sup>时,砷的吸附量为 0.61 mg·g<sup>-1</sup>。由此可见,利用铁锰氧化物来改性桑树杆,可以在很大程度上提高生物质对 As(V)的吸附能力。

#### 2.6 共存离子的影响

四种不同浓度的共存离子对 As(V)吸附效果的 影响如图 7 所示。硝酸根、硫酸根和碳酸根对 MBF-MA 吸附 As(V)几乎没有影响,1 mg·L<sup>-1</sup> 的磷酸根离 子的存在对 As(V)吸附的影响很小,而当磷酸根离 子浓度为 10 mg·L<sup>-1</sup>时,其对 As(V)吸附的影响比较 大,As(V)的吸附量由 0.93 mg·g<sup>-1</sup>降低到 0.85 mg·g<sup>-1</sup>, 降低了 12.4%。其可能的原因是 P 和As 同位于元素 周期表中第 V 族元素,两者的化学性质比较相似,表 面化合物具有相似的类型,荷电能力相差不大,空间

表 4 不同温度下等温方程拟合参数

Table 4 Parameters of Langmuir and Freundlich models at

different temperatures										
类别 Item Temperature	光别 Item	Lan	gmuir 🤈	方程	Freundlich 方程					
	Temperature	$\mathbf{k}_{1}$	$R^2$	$q_{ m e.cal}$ / mg $\cdot$ g <sup>-1</sup>	$\mathbf{k}_{\mathrm{f}}$	1/n	$R^2$			
	25 ℃复合吸附剂	1.640	0.954	4.87	2.635	0.296	0.945			
	35 ℃复合吸附剂	1.414	0.958	5.30	2.894	0.300	0.953			
	45 ℃复合吸附剂	1.810	0.953	5.62	3.084	0.323	0.960			
	25 ℃桑树杆生物炭	0.219	0.963	4.26	1.259	0.131	0.820			

结构也相似,在水溶液中具有相似的化学行为,因而 磷酸根与 As(V)竞争吸附复合吸附剂的吸附位点,减 小了 As(V)的吸附量。其次,磷酸根可以与复合吸 附剂中铁的氧化物之间发生化学反应,生成内球配合 物<sup>[31]</sup>,进一步抑制对 As(V)的吸附。Gong等<sup>[32]</sup>也探讨 了共存阴离子对 As(V)吸附影响,得出了相似的结 论,影响主次顺序为 PO<sup>3</sup><sub>4</sub>> SiO<sup>3</sup><sub>5</sub>> CO<sup>2</sup><sub>3</sub>> SO<sup>2</sup><sub>4</sub>,其中由 于磷酸盐的加入,As(V)的去除率降低了 35.92%。

### 2.7 离子强度的影响

实验条件:MBFMA 0.1 g,初始 As(V)浓度为 2 mg·L<sup>-1</sup>,溶液体积 50 mL,其中 NaNO<sub>3</sub> 的浓度分别为 0.05、0.1、0.15、0.2、0.25、0.3、0.35、0.4、0.45、0.5 mol·L<sup>-1</sup>, pH=5,实验温度为 25 ℃,离子强度对 As(V)吸附效 果的影响如图 8 所示。

从图 8 可以看出,离子强度对 As(V)吸附量的 影响不大,吸附量下降趋势不明显,吸附量最大减 小了 3.1%。此实验条件下的离子强度对 As(V)吸附 的影响不敏感,As(V)与 MBFMA 之间形成了内层 表面络合物<sup>[33]</sup>,属于内球络合吸附<sup>[34]</sup>,复合吸附剂对 As(V)的吸附属于专性吸附<sup>[35]</sup>。



图 7 共存离子对 As(V)吸附的影响

Figure 7 Effect of co–existing anions on As(  $\rm V$  ) adsorption on MBFMA



#### 2.8 吸附机理分析

#### 2.8.1 能谱分析

MBFMA 吸附 As(V)前后的能谱分析如图 9 所示。从图 9(a)、图 9(b)可以看出,由于测定时选取点的不同以及各个元素分布的不均匀,元素的含量存在一定的差异,C、O、Mn 和 Fe 吸附前后的质量百分比(%)分别为 37.67、30.08、23.37、2.27 和 25.06、29.26、11.77、33.32。吸附 As(V)之后的 MBFMA 的能谱中含有元素 As,其质量百分比(%)为 0.34。

2.8.2 X 射线光电子能谱分析

MBFMA 吸附 As(V)前后 XPS 分析如图 10 所 示。吸附 As(V)之前的 MBFMA XPS 谱图上在结合能 为 44.16 eV 处没有As3d 轨道特征峰,而在吸附As(V) 之后的 MBFMA XPS 谱图上在结合能为 44.16 eV 处 有 As3d 轨道特征峰,表明吸附剂表面有一定量的 As 元素存在。

图 11 是吸附前后吸附剂表面 Fe2p 轨道和 Mn2p 轨道的 XPS 扫描图。Fe2p 轨道的结合能由吸附前的 709.77 eV 变为吸附后 709.96 eV, Mn2p 轨道的结合 能由 640.49 eV 变为 640.58 eV, 说明在吸附过程中铁



图 8 离子强度对 As(V)吸附的影响

Figure 8 Effect of ionic strength on As( V ) adsorption on MBFMA



图 9 MBFMA 吸附 As( V )前后的能谱分析图(a:吸附前;b:吸附后)

Figure 9 EDAX spectrum of MBFMA before and after As( V ) adsorption(a: before adsorption; b: after adsorption)

和锰参与了吸附反应,其吸附过程属于化学吸附。

MBFMA 表面 C(283.88 eV)元素的含量比较多, C1s 的半峰宽为 1.48 eV,吸附后的半峰宽为 1.46 eV, 利用 XPS PEAK 软件对吸附前后的 C1s 进行分峰拟 合,拟合结果如图 12 所示。可以看出 C1s 的能谱由两 个不同的峰组成,它们分别代表 C-C 和 C-O 含碳官 能团,吸附前后 C 在 C-C 键和 C-O 键的能值都发生 了改变,表明含碳官能团参与了吸附反应。



## 3 结论

(1)MBFMA 的制备条件为:KMnO<sub>4</sub> 浓度 40 g·L<sup>-1</sup>、
 FeCl<sub>2</sub> 浓度 40 g·L<sup>-1</sup>、浸渍时间 24 h,煅烧温度 400 ℃,
 煅烧时间 3 h。

(2)由 FTIR 分析可知 MBFMA 中羟基、羧基和内 酯基的存在;XRD 分析表明铁和锰分别以 Fe<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 和 MnO<sub>2</sub>形式存在于 MBFMA 上;能谱分析说明吸附之



#### 图 10 MBFMA 吸附 As(V)前后的 XPS 全谱图





图 11 吸附 As( V )前后 Fe 和 Mn 的 XPS 能谱







Figure 12 Sub-peak fitting spectra of C1s of before and after As( V ) adsorption

后 MBFMA 上含有 0.34%的 As 元素; XPS 分析表明, 铁、锰、C-C 和 C-O 含碳官能团均参与了吸附反应, 其对 As(V)的吸附过程属于化学专性吸附过程。

(3)MBFMA 吸附 As(V)的最佳 pH 值范围为 2~ 7;当磷酸盐中磷的浓度为 10 mg·L<sup>-1</sup>时, As(V)的吸 附量减少了 12.4%; 当以 NaNO<sub>3</sub> 作为离子强度实验 时,离子强度对 As(V)的吸附影响不大。

(4)25 ℃、35 ℃和 45 ℃下, Langmuir 吸附模型的
 决定系数 R<sup>2</sup> 分别为 0.954、0.958、0.953, 饱和吸附量
 分别为 4.87、5.30、5.62 mg·g<sup>-1</sup>。

#### 参考文献:

[1] 王 萍, 王世亮, 刘少卿, 等. 砷的发生、形态、污染源及地球化学循环[J]. 环境科学与技术, 2010, 33(7):90-97.

WANG Ping, WANG Shi-liang, LIU Shao-qing, et al. Occurrence, speciation, source and geochemical cycle of arsenic[J]. *Environmental Science & Technology*, 2010, 33(7):90–97.

- [2] Watanabe J, Tani Y, Chang J, et al. As( III) oxidation kinetics of biogenic manganese oxides formed by *A cremonium strictum* strain KR21-2
  [J]. *Chemical Geology*, 2013, 347(6):227-232.
- [3] Chang Y Y, Lee S M, Yang J K. Removal of As( III ) and As( V ) by natural and synthetic metal oxides[J]. Colloids and Surfaces A : Physicochemical and Engineering Aspects, 2009, 346(1-3):202-207.
- [4] Ren H T, Jia S Y, Wu S H, et al. Abiotic oxidation of Mn(II) induced oxidation and mobilization of As(III) in the presence of magnetite and hematite[J]. Journal of Hazardous Materials, 2013, 254(6):89–97.
- [5] Abtahi M, Mesdaghinia A, Saeedi R, et al. iosorption of As( III) and As( V) from aqueous solutions by brown macroalga *Colpomenia sinuosa* biomass: Kinetic and equilibrium studies[J]. *Desalination and Water Treatment*, 2013, 51(16–18):3224–3232.
- [6] Kanematsu M, Young T M, Fukushi K, et al. Arsenic( Ⅲ, V) adsorption on a goethite–based adsorbent in the presence of major co–existing ions: Modeling competitive adsorption consistent with spectroscopic and molecular evidence[J]. *Geochimica Et Cosmochimica Acta*, 2013, 106 (4):404–428.
- [7] Seidel A, Waypa J J, Elimelech M. Role of charge(Donnan) exclusion in removal of arsenic from water by a negatively charged porous nanofiltration membrane[J]. *Environmental Engineering Science*, 2001, 18(2):105-113.
- [8] 黄自力, 刘缘缘, 陶青英, 等. 石灰沉淀法除砷的影响因素[J]. 环境工 程学报, 2012, 6(3): 734-738.
  HUANG Zi-li, LIU Yuan-yuan, TAO Qing-ying, et al. Influencing factors of arsenic removal by lime precipitation [J]. *Chinese Journal of*

*Environmental Engineering*, 2012, 6(3):734-738. [9] 刘辉利,梁美娜,朱义年,等. 氢氧化铁对砷的吸附与沉淀机理[J]. 环

境科学学报,2009,29(5):1011-1020.

LIU Hui–li, LIANG Mei–na, ZHU Yi–nian, et al. The adsorption of arsenic by ferric hydroxide and its precipitation mechanism[J]. *Acta Sci– entiae Circumstantiae*, 2009, 29(5):1011–1020.

- [10] Awual M R, Hossain M A, Shenashen M A, et al. Evaluating of arsenic (V) removal from water by weak-base anion exchange adsorbents[J]. *Environmental Science and Pollution Research*, 2013, 20(1):421–430.
- [11] Wu K, Liu T, Xue W, et al. Arsenic (Ⅲ) oxidation/adsorption behaviors on a new bimetal adsorbent of Mn-oxide-doped Al oxide [J]. Chemical Engineering Journal, 2012, 192:343-349.
- [12] Yao S, Liu Z, Shi Z. Arsenic removal from aqueous solutions by adsorption onto iron oxide/activated carbon magnetic composite[J]. Journal of Environmental Health Science and Engineering, 2014, 12:1–8.
- [13] Lenoble V, Bouras O, Deluchat V, et al. Arsenic adsorption onto pillared clays and iron oxides[J]. *Journal of Colloid and Interface Science*, 2002, 255(1):52–58.
- [14] Deliyanni E, Bandosz T J. Importance of carbon surface chemistry in development of iron carbon composite adsorbents for arsenate removal[J]. *Journal of Hazardous Materials*, 2011, 186(1):667–674.
- [15] Wantala K, Khongkasem E, Khlongkarnpanich N, et al. Optimization of As (V) adsorption on Fe-RH-MCM-41-immobilized GAC using Box Behnken design: Effects of pH, loadings, and initial concentrations [J]. Applied Geochemistry, 2012, 27(5):1027-1034.
- [16] 常方方,曲久辉,刘锐平,等.铁锰复合氧化物的制备及其吸附除砷 性能[J].环境科学学报,2006,26(11):1769-1774.
  CHANG Fang-fang, QU Jiu-hui, LIU Rui-ping, et al. Preparation of Fe-Mn bimetal oxide adsorbent and its adsorption characteristics of arsenic[J]. Acta Scientiae Circumstantiae, 2006, 26(11):1769-1774.
- [17] Lů J, Liu H, Liu R, et al. Adsorptive removal of phosphate by a nanostructured Fe Al Mn trimetal oxide adsorbent[J]. *Powder Technology*, 2013, 233:146-154.
- [18] 朱 瑾, 楼子墨, 王卓行, 等. 铁锰氧化物/碳基复合材料的制备及 其对水中砷的去除[J]. 化学进展, 2014, 26(9):1551–1561. ZHU Jin, LOU Zi-mo, WANG Zhuo-xing, et al. Preparation of iron and manganese oxides/carbon composite materials for arsenic removal from aqueous solution[J]. Progress in Chemistry, 2014, 26(9):1551–1561.
- [19] Xu Y H, Nakajima T, Ohki A. Adsorption and removal of arsenic (V) from drinking water by aluminum-loaded Shirasu-zeolite[J]. *Journal of Hazardous Materials*, 2002, 92(3):275–287.
- [20] Kundu S, Gupta A K. Investigations on the adsorption efficiency of iron oxide coated cement(IOCC) towards As(V): Kinetics, equilibrium and thermodynamic studies[J]. Colloids and Surfaces A: Physicochemical and Engineering Aspects, 2006, 273(1-3):121–128.
- [21] Pan Y F, Chiou C T, Lin T F. Adsorption of arsenic (V) by ironoxide-coated diatomite(IOCD)[J]. Environmental Science and Pollution Research, 2010, 17(8):1401-1410.
- [22] Babaeivelni K, Khodadoust A P, Bogdan D. Adsorption and removal of arsenic(V) using crystalline manganese(II, III) oxide: Kinetics, equilibrium, effect of pH and ionic strength[J]. Journal of Environmental Science and Health Part A: Toxic/Hazardous Substances & Environmental Engineering, 2014, 49(13): 1462–1473.
- [23] 闵伶俐,郑煜铭,钟鹭斌,等. 铁氧化物/壳聚糖复合纳米纤维的制备及吸附五价砷研究[J]. 环境科学学报, 2014, 34(12):2979-2984.
   MIN Ling-li, ZHENG Yu-ming, ZHONG Lu-bin, et al. Preparation of a novel iron oxide/chitosan composite nanofiber and its adsorption of

arsenate from water [J]. Acta Scientiae Circumstantiae, 2014, 34(12): 2979–2984.

[24] 李鸿颖, 普红平, 韩彩芸, 等. 介孔氧化铝的合成及其对 As(V)的吸附特性研究[J]. 昆明理工大学学报(自然科学版), 2013, 38(4): 13-16.

LI Hong-ying, PU Hong-ping, HAN Cai-yun, et al. Synthesis of mesoporous alumina and Its performance of arsenic (V) adsorption[J]. Journal of Kunning University of Science and Technology (Natural Science Edition), 2013, 38(4):13–16.

- [25] Pehlivan E, Tran T H, Ouedraogo W K I, et al. Removal of As(V) from aqueous solutions by iron coated rice husk[J]. *Fuel Processing Technol*ogy, 2013, 106;511–517.
- [26] Liu R, Lu Y, Shen X, et al. Arsenic(V) adsorption from aqueous solution on magnetic Fe-0.2(Co20Ni80)(0.8) alloy porous microfibers[J]. Water Air and Soil Pollution, 2012, 223(8):5365-5373.
- [27] 孙丽凤、活性氧化铝对 As(Ⅲ)和 As(Ⅴ)的吸附性能研究[J]. 土木 建筑与环境工程, 2014, 36(4):121–126. SUN Li-feng. A dsorption behavioi of As(Ⅲ) and As(Ⅴ) by activated aluminum [J]. Journal of Civil, Architectural & Environmental Engineering, 2014, 36(4):121–126.
- [28] 娄淑芳,毛 峰,李红玲,等.利用稻秆去除饮用水中五价砷的研究[J]. 安徽农业科学,2008,36(20):8801-8802,8866.
  LOU Shu-fang, MAO Feng, LI Hong-ling, et al. Removal of pentavalent arsenic in drinking water by rice straw adsorbent[J]. Journal of Anhui Agri Sci, 2008, 36(20):8801-8802,8866.
- [29] 龙小燕. 活性炭负载 Fe/Ti 改性及去除水体砷的效果和机理研究[D]. 武汉:华中农业大学, 2012:44-45.

LONG Xiao-yan. Effects and mechanisms for Fe/Ti modification of activated carbon and arsenic removal from water[D]. Wuhan Huazhong Agricultural University, 2012:44–45.

- [30] Ayoob S, Gupta A K, Bhakat P B.Analysis of breakthrough developments and modeling of fixed bed adsorption system for As(V) removal from water by modified calcined bauxite(MCB)[J]. Separation and Purification Technology, 2007, 52(3):430–438.
- [31] 廉佩佩. Fe<sub>3</sub>O<sub>4</sub>-MnO<sub>2</sub> 磁性纳米盘吸附剂的制备及除砷(Ⅲ)效能研究[D]. 哈尔滨:哈尔滨工业大学, 2013:41-42. LIAN Pei-pei. Preparation of Fe<sub>3</sub>O<sub>4</sub>-MnO<sub>2</sub> manoplates and research on its adsorption capacity for arsenite removal[D]. Harbin:Harbin Institute of Technology, 2013:41-42.
- [32] Gong X J, Li W G, Zhang D Y, et al. Adsorption of arsenic from micropolluted water by an innovative coal-based mesoporous activated carbon in the presence of co-existing ions[J]. *International Biodeterioration & Biodegradation*, 2015, 102:256–264.
- [33] 吴志坚, 刘海宁, 张慧芳. 离子强度对吸附影响机理的研究进展[J]. 环境化学, 2010, 29(6):997-1003.

WU Zhi-jian, LIU Hai-ning, ZHANG Hui-fang. Research progress on mechanisms about the effect of ionic strength on adsorption[J]. *Envi-ronmental Chemistry*, 2010, 29(6):997–1003.

- [34] Su J, Huang H G, Jin X Y, et al. Synthesis, characterization and kinetic of a surfactant–modified bentonite used to remove As( III ) and As( V ) from aqueous solution[J]. *Journal of Hazardous Materials*, 2011, 185 (1):63–70.
- [35] 吴萍萍, 曾希柏, 李莲芳, 等. 离子强度和磷酸盐对铁铝矿物及土壤 吸附 As(V)的影响[J]. 农业环境科学学报, 2012, 31(3):498-503. WU Ping-ping, ZENG Xi-bai, LI Lian-fang, et al. The effect of ionic strength and phosphate on As(V) adsorption on different iron/aluminum minerals and soils[J]. Journal of Agro-Environment Science, 2012, 31(3):498-503.

农业环境科学学报 第35卷第7期