磁性铁基复合氧化物对水中磷吸附效能、机制的研究

崔小梅"李白雪"韩钰荧"黄亚奇"韩超"刘鉴仪"张 伟"

(烟台大学 a.环境与材料工程学院;b.土木工程学院,山东 烟台 264005)

摘要:为了获得高效、经济的水中除磷吸附剂,采用简单的共沉淀法,合成了一种新型磁性铁基复合氧化物材料(Cu – La@ Fe₃O₄)。采用比表面和孔径分析(BET)、扫描电子显微镜(SEM)及透射电子显微镜(TEM)等多种分析技术对材料进行表征。结果表明,Cu – La@ Fe₃O₄ 比表面积为 17. 397 m² • g⁻¹ 材料属纳米颗粒物,表面凹凸不均,呈多孔状不规则结构。此外,研究了吸附剂对磷的吸附动力学、等温线,pH 及离子强度影响,常见共存离子影响。Cu – La@ Fe₃O₄ 对水中磷有良好的去除效果(73. 10 mg • g⁻¹,pH = 7) 吸附速率快,水中常见的离子中 Ca²⁺ 对吸附有促进作用,其他离子对吸附的影响可忽略不计。该新型磁性铁基复合氧化物具有良好的除磷性能,合成工艺简单、成本低廉、易于再生,是一种很有前景的净水除磷吸附剂。

关键词: 铁基复合氧化物; 纳米颗粒; 磁分离; 磷; 吸附

中图分类号: X52 文献标志码: A 文章编号: 1673-8020(2022) 02-0179-08

磷元素是组成生物体的主要元素。作为重要 的营养物质 磷酸盐对生态系统中大多数生物的 生长起到至关作用。然而 随着磷酸盐在各领域 的广泛应用 越来越多的含磷污水进入受纳水体, 从而导致水体的富营养化。化学沉淀、生物处理 和吸附等技术已被广泛应用于水中磷酸盐的去 除^[1→1]。在这些技术中,吸附法因具有效率高、操 作简单、产泥量少等优点,被认为是一种有前途的 除磷技术。因此,近年来,各种除磷吸附剂,如炉 渣^[5]、金属(氢)氧化物^[6]及镧改性材料^[4,7]等除 磷吸附材料引起了广泛关注。

镧是一种环境友好的稀土元素,在地壳中含量相对丰富。其氧化物对磷有很高的亲和力,即使在低浓度的含磷水中,也能形成稳定的镧-磷络合物^[8]。但镧氧化物在应用中容易发生离子泄漏,造成二次污染等问题。有研究表明^[9],通过过渡元素(如Fe、Cu等)掺杂、包覆的形式,可改变镧氧化物的内部结构,新形成的镧基复合氧化物可增强镧组分的物理化学性质,有利于抑制镧离子在酸性条件下的溶出问题。该类复合粉状金属氧化物虽然具有良好的磷吸附效能,但仍然存在易板结、难分离的难题。磁分离技术是一种

良好的固液分离方法,可以通过外加磁场将磁性 材料从液体中有效分离。磁性纳米 Fe₃O₄ 是一种 常见的净水材料,具有绿色环保、易磁分离的优 点,但其对磷的去除效率不高。研究发现^[10], Fe₃O₄ 与粉状吸附材料包覆形成的复合材料能明 显提升粉状吸附材料在水体净化领域的应用 潜力。

基于此,本文采用共沉淀法合成了具有纳米 结构的磁性铁基复合氧化物材料(Cu - La@ Fe₃O₄),并对材料进行了 BET、SEM 及 TEM 表征 分析,研究了其吸附性能(等温线、动力学)、共存 离子影响、pH 及离子强度影响,同时采用 Zeta 电 位、红外光谱以及 X 射线光电子能谱(XPS)进行 机理分析。

1 材料与方法

1.1 实验试剂与仪器

材料:所有化学试剂均为分析纯,未经进一步 纯化即可使用。反应容器(玻璃)用1%硝酸溶液 清洗,之后用去离子水冲洗数次后使用。将磷酸

收稿日期: 2021-09-08; 修回日期: 2021-11-03

基金项目:中国科学院海岸带环境过程与生态修复重点实验室(烟台海岸带研究所)开放基金(2020KFJJ13);烟台大学研究生科技 创新基金(YDYB2133)

第一作者简介: 崔小梅(1996—), 女山东烟台人,硕士研究生,研究方向为水质净化。E – mail: 915530329@ qq. com 通信作者简介: 张伟(1988—), 男,山东烟台人, 讲师, 博士,研究方向为水质净化。E – mail: wzhang2020@ 126. com

钠固体溶于去离子水中 配制磷储备液 放入冰箱 保存。使用时用去离子水稀释 稀释后具体浓度 通过 ICP – MS 测定。

仪器: ZD - 88 大容量全温振荡器(常州国 宇)、雷磁 PHS - 3C pH 计、ICP - MS(Agilent 7800)、扫描电镜(Gemini 1530)、透射电镜(JEM -1230 JEOL)、BET 比表面分析仪(Quantachrome Asiq)、Zeta 电位仪(Malvern Zetasizer Nano ZS90)、傅里叶变换红外分光光度计(Nicoletis 10, Thermo SCIENTIFIC)、X 射线光电子能谱分析仪 (XPS, VG ESCALAB 250)。

1.2 Cu - La@ Fe₃O₄ 的制备

首先,以硫酸亚铁与氯化铁为原料,配成 Fe³⁺(0.2 mol·L⁻¹)和 Fe²⁺(0.1 mol·L⁻¹)摩 尔比为 2: 1 的溶液 400 mL,将溶液加热到 60 ℃且慢速搅拌,之后,在快速搅拌的同时往溶液 中缓慢滴加碱液,使最终pH达到11,继续搅拌, 待pH稳定后停止搅拌,陈化、水洗、过滤、烘干、 研磨,即得到内核磁性Fe₃O₄。

铁、铜、镧摩尔比 2: 1: 2 磁性铁基复合氧化 物的制备:称取 0.2 mol Fe₃O₄ ,与 500 mL 质量分数 为 5% 的聚乙二醇(PEG) 溶液混合超声 30 min 后 , 与 0.3 mol CuCl₂ 和 0.6 mol LaCl₂ 混合,快速搅拌 并加热至一定温度;温度稳定后往溶液中缓慢滴加 1 mol • L⁻¹的 NaOH 溶液 直到 pH 稳定在 11.5 左 右;待 pH 稳定后停止搅拌 将溶液在 50 ℃下陈化 4 h;陈化之后倒出上清液,加入等量的去离子水, 静置沉淀,而后再倒出上清液,如此反复冲洗材料 多次;最后将溶液过滤,把材料放在 80 ℃下烘干, 研磨后密封保存即得到铁、铜、镧摩尔比 2: 1: 2 磁性铁基复合氧化物。

表1 实验主要化学试剂

Tab. 1 (Chemical	reagents	used in	the	experiments
----------	----------	----------	---------	-----	-------------

试剂名称	纯度	厂商	试剂名称	纯度	厂商
三氯化铁	分析纯	国药集团化学试剂有限公司	硝酸	分析纯	国药集团化学试剂有限公司
硫酸亚铁	分析纯	国药集团化学试剂有限公司	氯化钠	分析纯	国药集团化学试剂有限公司
氯化铜	分析纯	天津市科密欧化学试剂有限公司	硫酸钠	分析纯	国药集团化学试剂有限公司
氯化镧	分析纯	国药集团化学试剂有限公司	氟化钠	分析纯	国药集团化学试剂有限公司
磷酸钠	分析纯	国药集团化学试剂有限公司	碳酸钠	分析纯	国药集团化学试剂有限公司
硝酸钠	分析纯	国药集团化学试剂有限公司	硅酸钠	分析纯	国药集团化学试剂有限公司
氢氧化钠	分析纯	国药集团化学试剂有限公司	硝酸钙	分析纯	国药集团化学试剂有限公司
聚乙二醇	分析纯	北京益利精细化学品有限公司	硝酸钾	分析纯	国药集团化学试剂有限公司

1.3 Cu - La@ Fe₃O₄ 的表征及机理分析

采用扫描电子显微镜对材料表面形态进行分 析,采用透射电子显微镜对材料的微纳结构进行 分析。使用 BET 比表面分析仪,采用氮气吸附 – 脱附等温线与 BET 方程结合对 Cu – La@ Fe₃O₄ 的比表面积、孔体积和孔径分布进行分析。使用 Zeta 电位仪分析磷吸附前后 Cu – La@ Fe₃O₄ 的 Zeta 电位。溶液中 Cu – La@ Fe₃O₄ 的含量约为 200 mg·L⁻¹,磷浓度为 15 mg·L⁻¹,NaNO₃ 浓度 为 0. 05 mol·L⁻¹,混合 48 h 以确保达到吸附平 衡后 测其 Zeta 电位。使用傅里叶变换红外光谱 仪分析磷吸附前后 Cu – La@ Fe₃O₄ 的官能团变 化 样品在玛瑙研钵中用优级纯 KBr 研磨压片 后 在室温下测量其红外吸收光谱。采用 X 射线 光电子能谱仪分析磷吸附前后 Cu – La@ Fe₃O₄ 的 元素价态变化,软件 XPSpeak 41 用于拟合 XPS 光

谱峰值。

1.4 吸附实验

除动力学实验外,吸附实验均在 100 mL 聚乙 烯瓶中进行,溶液体积为 50 mL,吸附剂投加量为 0.2 g・L⁻¹ 采用 HNO₃ 和 NaOH 调节 pH 值,背景 电解质 NaNO₃ 浓度为 0.05 mol・L⁻¹、温度为(25 ±0.1)℃、振荡速率为 170 rpm、吸附 24 h(期间调 节 pH 保持稳定) 后抽取 6~10 mL 样品过 0.22 µm 醋酸纤维素膜,并采用 ICP – MS 测定剩余磷浓度。 1.4.1 吸附等温线

配置一系列 50 mL 不同浓度(0~2 mg・ L⁻¹)的磷溶液,采用 HNO₃ 和 NaOH 调节 pH 为 5.0±0.1、7.0±0.1、9.0±0.1。吸附 24 h 后,取 样、过滤、测定。

1.4.2 吸附动力学

在盛有 500 mL 磷浓度分别为 5、15、30 mg・L⁻¹

的烧杯中进行,背景电解质 NaNO₃ 浓度为 0.05 mol·L⁻¹。采用 HNO₃和 NaOH 控制 pH = 7.0±0.1 μ 6~10 mL 溶液并用0.22 μ m 醋酸纤 维素膜过滤,过滤液中磷含量作为磷浓度初始值。 加入吸附剂含量为0.2g·L⁻¹,以刚加入吸附剂 时间为零点并快速搅拌,每隔一段时间取样直至 吸附24 h,用 ICP – MS 测定剩余磷浓度。

1.4.3 pH 及离子强度的影响

磷初始浓度为 15 mg • L⁻¹,NaNO₃ 浓度为 0.005、0.05、0.5 mol • L⁻¹,调节 pH 为 5.0(±0.1) ~10.0(±0.1)。吸附 24 h 后 取样、过滤、测定。 1.4.4 共存离子的影响

磷初始浓度为 15 mg • L⁻¹,在溶液中加入氯 化钠、硫酸钠、氟化钠、碳酸钠、硅酸钠,研究水中 常见阴离子(Cl⁻、SO₄²⁻、F⁻、CO₃²⁻、SiO₃²⁻)对磷去 除的影响;在溶液中加入硝酸钙和硝酸钾,研究水 中常见阳离子(Ca²⁺、K⁺)对磷去除的影响。共 存离子浓度为 0.05、0.5、5 mmol • L⁻¹,调节 pH = 7.0 ± 0.1。吸附 24 h 后 取样、过滤、测定。

2 结果与讨论

2.1 Cu - La@ Fe₃O₄ 的表征

 $Cu - La@ Fe_3O_4$ 的扫描电镜照片如图 1(a) 所示。从该图可知, $Cu - La@ Fe_3O_4$ 主要是由大 小不均的纳米级类球状颗粒物团聚而成,粒径范 围为 40~100 nm; 其颗粒之间空隙较大,表面凹 凸不均,为多孔状不规则结构,这有利于水中的磷 进入材料内部,而被吸附剂表面的活性位点所吸 附。 $Cu - La@ Fe_3O_4$ 的透射电镜照片如图 1(b) 所示,可以看出,四氧化三铁颗粒为准立方型颗 粒,其表面被许多不规则的颗粒所包裹着; $Cu - La@ Fe_3O_4$ 材料呈现出以磁性的 Fe_3O_4 为核,铜 - 镧氧化物为壳的包覆型核壳结构,使整个吸附 材料带有磁性,有利于材料的固液分离。



图 1 Cu - La@ Fe₃O₄ 的扫描电镜照片(a) 和透射电镜照片(b) Fig. 1 SEM micrographs(a) and TEM micrographs(b) of the Cu - La@ Fe₃O₄

通过氮气吸附 – 脱附等温线及 BET 方程计算 得到 Cu – La@ Fe₃O₄ 的比表面积、孔径和孔容。其 比表面积为 17.397 m² •g⁻¹,平均孔径为 14.778 nm(4V/S)。根据国际纯粹与应用化学联合会(IU– PAC) 分类,说明该材料为介孔材料(2 nm < d < 50 nm)。此外,该材料孔容 0.064 cm³ •g⁻¹,是一种 具有较大潜能的除磷材料。

2.2 吸附等温线

图 2 为在不同 pH 条件下 Cu – La@ Fe₃O₄ 对 磷酸盐的吸附等温线。可以看出,Cu – La@ Fe₃O₄ 对磷酸盐有很高的吸附能力,吸附容量随 磷(P) 平衡浓度的升高而逐渐增加,如当 pH = 7.0±0.1 时,Cu – La@ Fe₃O₄ 对磷酸盐的最大吸 附量为 73.10 mg • g⁻¹。

Cu – La@ Fe₃O₄ 对磷酸盐吸附结果分别用 Langmuir 模型(1) 和 Freundlich 模型(2) 进行 拟合:

$$\frac{C_e}{q_e} = \left(\frac{1}{q_{\max}}\right)C_e + \frac{1}{q_{\max}K_L}, \qquad (1)$$

$$\log q_e = n \log C_e + \log K_{F^{\circ}} \tag{2}$$

式中, $q_e(mg \cdot g^{-1})$ 为吸附平衡时的吸附量, $q_{max}(mg \cdot g^{-1})$ 为最大吸附量 $C_e(mg \cdot L^{-1})$ 为吸 附达到平衡时溶液中 P 浓度 $K_L(L \cdot mg^{-1})$ 为 Langmuir 常数 $K_F((mg \cdot g^{-1}) / (mg \cdot L^{-1})^n)$ 为 Freundlich 常数 p 为无量纲常数。





拟合结果如表 2 所示 ,Freundlich 模型(R² = 0. 856 - 0. 966) 相比于 Langmuir 模型(R² = 0. 646

-0.682) 可以更好地描述此吸附过程。Freundlich 模型假设吸附剂具有非均质表面 ,吸附位点具 有不同的吸附能量^[11],说明磷在 Cu – La@ Fe₃O₄ 表面发生非均质多层吸附。

2.3 吸附动力学

从图 3 可以看出,吸附过程可分为两个阶段, 快速阶段和慢速阶段。在第一阶段(0~4 h)中, 吸附速率很快,这可能是由于 Cu - La@ Fe₃O₄ 具 有较小的颗粒尺寸(40~400 nm),有利于磷酸盐 从溶液中扩散到材料表面的活性位点。在第二阶 段(4~24 h)中,吸附速率减小,这可能是吸附剂 表面活性位点饱和所导致。

表 2 吸附等温线拟合结果 Tab. 2 Isotherm constants for phosphate sorption

рН		Langmuir 模型		 Freundlich 模型				
	$q_{\rm max}$ /(mg • g ⁻¹)	$K_L / (L \cdot mg^{-1})$	R^2	$\overline{K_F/((mg \cdot g^{-1})/(mg \cdot L^{-1})^n)}$	n	R^2		
5.0 ± 0.1	70.93	2.18	0.682	42.13	0.192	0.856		
7.0 ± 0.1	63.38	1.64	0.675	35.49	0.202	0.955		
9.0 ± 0.1	62.66	0.67	0.646	30.61	0.222	0.966		





Fig. 3 Kinetics of phosphate sorption on the Cu $-\,La@\,Fe_{3}O_{4}$

磷吸附动力学分别用 Pseudo – first – order 模型(3)、Pseudo – second – order 模型(4) 和 Elovich 模型(5) 对数据进行拟合:

$$\ln(q_e - q_t) = -k_1 t + \ln(q_e) , \qquad (3)$$

$$\frac{t}{q_t} = \left(\frac{1}{q_e}\right)t + \frac{1}{k_2 q_e^2}, \qquad (4)$$

$$q_{\iota} = \frac{1}{\beta} \ln(t) + \frac{1}{\beta} \ln(\alpha\beta)$$
 (5)

式中 $q_e(mg \cdot g^{-1})$ 和 $q_i(mg \cdot g^{-1})$ 为吸附平衡时 及 t 时的吸附量 $k_1(h^{-1})$ 是 Pseudo – first – order

模型速率常数 k_2 (g • mg⁻¹ • h⁻¹) 是 Pseudo – second – order 模型速率常数 α (mg • g⁻¹ • h⁻¹)) 是初始吸附速率常数 β (mg • g⁻¹) 是解吸速率常数 β

拟合结果如表 3 ,Pseudo – second – order 模型 能更好地描述材料对磷的吸附过程。Pseudo – second – order 模型基于假设吸附速率受化学吸附 机制的控制,这种化学吸附过程涉及到吸附剂与 吸附质之间的电子共用或电子转移^[12]。所以,Cu – La@ Fe₃O₄ 材料对磷吸附过程可能是化学吸 附。此外,由图可知,外加磁场(右瓶)的情况下, 材料迅速向磁铁聚集,经过约 130 s 材料便几乎 完全下沉至容器底部。

2.4 pH-离子强度对吸附的影响

图 4 说明了 pH 及离子强度对磷酸盐吸附的 影响。结果表明 随着 pH 从 5.0 增加到 10.0 ,磷 酸盐的去除率不断降低。这是因为在 5.0 ~ 10.0 的 pH 值范围内 , $H_2PO_4^-$ 和 HPO_4^{2-} 是磷的主要存 在形式($pK_1 = 2.12 \ pK_2 = 7.20 \ pK_3 = 12.36^{[13]}$), Cu – La@ Fe₃O₄ 的等电点为 7.46。因此 ,当 pH < 7.46 时 ,材料表面带正电 ,磷主要以阴离子 初始浓度/

(mg/L)

4.79

 $k_1 \, / \mathrm{h}^{\, -1}$

0.748

 $H_2PO_4^-$ 的形式存在,磷与材料间存在静电吸引, 利于污染物的去除;当 pH > 7.46 时,材料表面带

Pseudo - first - order 模型

 $q_{\rm e} / ({\rm mg} \cdot {\rm g}^{-1})$

22.72

 R^2

0.947

负电,磷主要以阴离子 HPO₄⁻ 的形式存在,磷与 材料间存在静电排斥,阻碍污染物的去除。

 $\alpha/(\mathrm{mg} \cdot \mathrm{g}^{-1} \cdot \mathrm{h}^{-1})$

135.06

 R^2

0.969

Elovich 模型

β/(mg •g

0.28

14.4	44	0.9	69	29.72	0.	962	0.036		32.98	8	0.977	180.4	7	0.20	0.931
31.2	24	1.3	55	42.01	0.	916	0.043		45.22	2	0.950	469.4	4	0.15	0.938
40 	40 - 35 -	(a)		ŧ	Ŧ		(⁻ .T·3ɯ)) [10 to (b)		● La ■ Fe ▲ Cu 生活饮用水卫生标准 Cu:1 mg·L ⁻¹			mg·L ⁻¹	
P吸附量/(I	30 -	•	0.005 I 0.05 M	MNaNO ₃ INaNO ₃	Ŷ	₽		离子溶出冰	0.1	 •	•	•	4	Fe:0.3	³ mg·L ⁻¹
	25 -		0.5 MI	NaNO ₃				金属				4	٢	4	8
	20∟	5	6	7 pH	8	9	10		0.01	5	6	7 pH	8	9	10



 $k_2 / (\text{g} \cdot \text{mg}^{-1} \cdot \text{h}^{-1}) q_e / (\text{mg} \cdot \text{g}^{-1})$

0.037

Pseudo - second - order 模型

25.33

当离子强度从 0.005 mol •L⁻¹增加到 0.5 mol • L⁻¹时,对磷酸盐的去除没有明显的影响。有研究 表明,如果阴离子的吸附容量随着离子强度的增 加而降低,阴离子会与吸附材料形成外层表面络 合物;反之,如果阴离子与吸附材料形成外层表面络 合物;反之,如果阴离子与吸附材料形成内层表面 络合物,离子强度对其去除影响甚微,或随着离子 强度的增加而增加其吸附容量^[14]。本研究结果 可推断出磷酸盐与 Cu – La@ Fe₃O₄ 表面形成了内 配位络合物。此外,如图 4(b) 在考察的水体 pH 范围内,材料中 Cu 及 Fe 的浓度均低于国家饮用 水水质标准(水质标准中无 La 项),这说明该材 料是一种潜在的高效、绿色除磷净水材料。

2.5 共存离子对吸附的影响

如图 5 所示,本研究考察了水体中常见的阳 离子 Ca^{2+} 、 K^+ 和阴离子 Cl^- 、 F^- 、 CO_3^{2-} 、 SO_4^{2-} 、 SiO_3^{2-} 对于 Cu - La@ Fe_3O_4 吸附水中磷的影响。 Ca^{2+} 对于磷吸附有明显的促进作用,当 Ca^{2+} 浓度 由 0 mmol • L^{-1} 增大到 5 mmol • L^{-1} 时, Cu - La@ Fe_3O_4 对磷的吸附量由 34.09 mg • g^{-1} 升高至 50.00 mg • g⁻¹。可能的原因如下: 一是因为 Ca²⁺附着于材料表面,使材料表面带正电,与带 负电的磷酸根产生吸引,从而促进材料对磷的去 除; 二是因为钙离子与水中的磷物种形成沉淀 (pH = 7 时,磷的存在形态主要为 $H_2PO_4^-$ 和 HPO_4^{2-} ,其中, Ca(H_2PO_4) ₂溶于水,CaHPO₄ 溶度 积为 1 × 10⁻⁷,实验中钙离子最大浓度 5 mmol • L⁻¹,磷的浓度为 0.48 mmol • L⁻¹,可以形成 CaH– PO₄(沉淀) 。其他离子对吸附的影响甚微,说明 该材料对磷的去除有较强的选择性,在水处理领 域具有良好的应用潜力。

2.6 吸附机理分析

2.6.1 Zeta 电位分析

 $Cu - La@ Fe_3O_4$ 吸附磷前后的 Zeta 电位结果 如图 6 所示,吸附前材料的等电点为 7.46,吸附 后等电点明显降低(约 5.5)。有研究表明,若阴 离子与材料形成内配位络合物(化学吸附),会使 材料表面带更多负电荷,使材料的等电点降 低^[15]。上述结果说明磷的吸附过程为化学吸附,

 R^2

0.925

图 4 pH 及离子强度对 Cu – La@ Fe₃O₄ 吸附磷的影响(a) pH 对材料中金属离子溶出的影响(b) Fig. 4 Effect of pH and ionic strength on phosphate sorption by Cu – La@ Fe₃O₄(a) and metal ions concentrations leached out from adsorbent under different pH solutions (b)







2.6.2 FTIR 分析

 $Cu - La@ Fe_3O_4$ 吸附磷前后的红外光谱如图 7 所示。其中,3600 ~ 3200 cm⁻¹处的特征峰为 O - H的拉伸振动峰,1627 cm⁻¹处的特征峰为结 合水的弯曲振动吸收峰,这表明材料表面上存在 物理性吸附的水分子。1379 cm⁻¹处的峰值为吸 附的 CO_3^2 的振动^[16]。在 1494 cm⁻¹处为(氢) 氧 化镧的特征峰^[7],1116 cm⁻¹处为 Fe - OH 的特征 峰^[17],582 cm⁻¹处可能为 Cu - O 的特征峰^[18],吸 附磷后,1494、1116 和 582 cm⁻¹处对应的金属 -羟基特征峰强度明显减弱,同时在 1039 cm⁻¹处 出现一个新的峰,可能是因为 P - O 键的不对称 振动引起的^[17],表明 Cu - La@ Fe_3O_4 表面羟基被 吸附的磷酸盐取代,磷酸盐主要以表面络合物的 形式与材料结合。



2.6.3 XPS 分析

图 8 为 Cu - La@ Fe₃O₄ 吸附磷前后的 XPS 谱 图。如图8((a)~(b))所示 吸附后 在133.12 eV 处 材料表面检测到磷的特征峰,说明磷酸盐被稳 定吸附于 Cu - La@ Fe₃O₄ 表面。此外 ,在 P2p 轨 道的 XPS 光谱中 ,133.12 eV 处为 HPO₄²⁻ 的特征 峰[19] ,说明在吸附过程中,磷的形态没有发生变 化。图 8((c)~(d))为 Cu - La@ Fe₃O₄ 吸附磷 前后的 01s 轨道的 XPS 谱图 ,01s 光电子能谱可 分为三个重叠的特征峰,分别为氧负离子(O²⁻)、 羟基氧(-OH)和吸附水中氧(H,O)^[20]。使用 XPSPEAK41 软件拟合 O1s 谱图,结果发现,随着 磷酸盐吸附后,-OH含量从30.30%下降至 10.42%;同时,O²⁻含量明显增加。说明羟基存 在于 Cu - La@ Fe₃O₄ 表面,且在吸附过程中,羟基 被磷酸盐取代 磷酸盐与材料表面活性位点形成 稳定的内配位络合物。

3 结论

 1) 采用化学共沉淀法制备 Cu - La@ Fe₃O₄ 吸 附剂 材料为纳米颗粒聚集体 ,表面凹凸不均匀 ,为 多孔状不规则结构 ,比表面积为 17.397 m² • g⁻¹。

2) $Cu - La@ Fe_3O_4$ 能快速、有效地去除水中 的磷,当 pH = 7.0 ±0.1 时 $Cu - La@ Fe_3O_4$ 对磷酸 盐的最大吸附量为 73.10 mg • g⁻¹。在反应进行 4 h 吸附达到饱和吸附量的 90%。

3) 水体常见共存离子中, Ca²⁺ 对吸附有明显 的促进作用,其他离子无显著影响, Cu - La@

而非简单的静电吸附。

Fe₃O₄ 对磷的吸附有较高的选择性。

4) Cu – La@ Fe₃O₄ 对磷的吸附为化学吸附,

磷的去除机理为磷酸根与材料表面的羟基发生配 体交换 在材料表面形成了稳定的内配位络合物。



(A: (a) 吸附前 (b) 吸附后; B: 吸附后 P2p 光电子能谱; C: 吸附前 O1s 光电子能谱; D: 吸附后 O1s 光电子能谱) Fig. 8 XPS spectra of the Fe - La binary (hydro) oxide (a) after reaction with phosphate (b) (A); P2p core level of the sorbent after reaction with phosphate (B); O1s spectra of the sorbent (C) and O1s spectra after phosphate sorption (D)

参考文献:

- [1] 梁宏 陈英燕 ,张开彬 ,等. 磁性 化学沉淀复合试 剂处理含磷废水研究 [J]. 工业水处理, 2021, 41 (3):93-98.
- [2] 任杰 高博强 唐宇农 等. FeCl, 与接枝型淀粉改性 絮凝剂联用 "化学沉淀 – 絮凝"工艺除磷去浊性能 [J].环境化学 2020 39(11): 2988-2998.
- [3] 王亚军,耿冲冲,许妍,等.不同强化手段对生物滞 留池脱氮除磷性能的影响 [J]. 中国给水排水, 2020 36(19):77-82.
- [4] 张亦南,丁佳锋,张小芳,等.镧负载沸石壳聚糖复 合吸附剂高效除磷性能研究[J].环境科学学报, 2021 41(2):557-565.
- [5] 王继全,袁念念,王楷,等.改性焚烧炉渣吸附剂的 制备及其吸附磷的性能和机理研究[J]. 武汉理工 大学学报 2019 41(8):77-82.

- [6] KUMAR P S ,KORVING L ,KEESMAN K J ,et al. Effect of pore size distribution and particle size of porous metal oxides on phosphate adsorption capacity and kinetics - ScienceDirect [J]. Chemical Engineering Journal 2019 358:160 - 169.
- [7] 罗元,谢坤,冯弋洋,等.镧改性核桃壳生物炭制备 及吸附水体磷酸盐性能 [J]. 化工进展,2021,40 (2):1121-1129.
- [8] WURSS, LAMKH, LEEJMN, et al. Removal of phosphate from water by a highly selective La(III) chelex resin [J]. Chemosphere 2007 69(2): 289 - 294.
- JANG M PARK J K SHIN E W. Lanthanum function-[9] alized highly ordered mesoporous media: implications of arsenate removal [J]. Microporous and Mesoporous Materials 2004 75(1-2):159-168.
- [10] 李国亮 涨高生 陈静 ,等. 纳米结构 Fe₃O₄ /Y₂O₃ 磁 性颗粒的制备、表征及磷吸附行为研究[J]. 环境科

学学报 2012 32(9):2167-2175.

- [11] ZHANG G S ,REN Z M ZHANG X W et al. Nanostructured iron(III) – copper(II) binary oxide: A novel adsorbent for enhanced arsenic removal from aqueous solutions [J]. Water Research 2013 47(12):4022 –4031.
- [12] HO Y S. Second order kinetic model for the sorption of cadmium onto tree fern: a comparison of linear and non – linear methods [J]. Water Research ,2006 ,40 (1):119 – 125.
- [13] LIU Y SHENG X ,DONG Y H ,et al. Removal of high – concentration phosphate by calcite: effect of sulfate and pH [J]. Desalination 2012 289:66 – 71.
- [14] MCBRIDE M B. A critique of diffuse double layer models applied to colloid and surface chemistry [J]. Clays & Clay Minerals ,1997 45(4): 598 - 608.
- [15] HSIA T H ,LO S L ,LIN C F ,et al. Characterization of arsenate adsorption on hydrous iron oxide using chemical and physical methods [J]. Colloids and Surfaces A: Physicochemical and Engineering Aspects ,1994 ,85 (1):1-7.

- [16] LI G L ,GAO S ,ZHANG G S ,et al. Enhanced adsorption of phosphate from aqueous solution by nanostructured iron(III) – copper(II) binary oxides [J]. Chemical Engineering Journal 2014 235: 124 – 131.
- [17] ZHANG G S ,LIU H J ,LIU R P ,et al. Removal of phosphate from water by a Fe – Mn binary oxide adsorbent [J]. Journal of Colloid and Interface Science , 2009 335(2):168 – 174.
- [18] KLICHE G ,POPOVIC Z V. Far infrared spectroscopic investigations on CuO [J]. Physical Review B Condensed Matter ,1990 A2(16):10060 – 10066.
- [19] FAN X X ,YU T ,WANG Y ,et al. Role of phosphorus in synthesis of phosphated mesoporous TiO₂ photocatalytic materials by EISA method [J]. Applied Surface Science 2008 254(16):5191-5198.
- [20] ZHANG W ,WANG X ,CHEN J ,et al. Highly efficient removal of phosphate using a novel Fe – La binary (hydro) oxide as adsorbent: behavior and mechanism [J]. Desalination and Water Treatment 2017 83:83 – 98.

Enhanced Removal of Phosphate by Magnetic Iron – Based Composite Oxides: Behavior and Mechanism

CUI Xiaomei^a, LI Baixue^b, HAN Yuying^a, HUANG Yaqi^a, HAN Chao^a, LIU Jianyi^a, ZHANG Wei^a

(a. School of Environmental and Material Engineering; b. School of Civil Engineering Yantai University Yantai 264005 China)

Abstract: In order to obtain efficient and economical adsorbents for phosphate removal novel magnetic iron – based composite oxides ($Cu - La@ Fe_3O_4$) were synthesized via a simple co – precipitation method. The materials were characterized by various analytical techniques such as Brunauer – Emmett – Teller (BET) scanning electron microscopy (SEM) and transmission electron microscope (TEM). The results exhibited that the $Cu - La@ Fe_3O_4$ adsorbents were aggregated from nanosized particles (with specific surface area of 17.397 m²/g), which resulted in a rough surface and porous structure. In addition we evaluated the phosphate removal capacity of the $Cu - La@ Fe_3O_4$ adsorbents and examined removal kinetics as well as the influences of key operational parameters including solution pH ionic strength and co – existing ions. The $Cu - La@ Fe_3O_4$ could efficiently and rapidly remove phosphate and the maximal adsorption capacity of phosphate at pH 7.0 was 73.10 mg/g. Among common co – existing ions the presence of Ca^{2+} effectively enhanced the phosphate adsorption and other ions had negligible effects on phosphate adsorption. The novel magnetic iron – based composite oxides had excellent phosphate removal performance simple synthesis process low cost and easy regeneration which could be used as potentially attractive adsorbents for phosphate removal from contaminated water.

Keywords: iron - based composite oxides; nanoparticles; magnetic separation; phosphate; adsorption

(责任编辑 刘军深)