



霍朝飞, 陈文燕, 张金凤, 等. 磁性山竹壳炭的制备及对氯霉素吸附性能[J]. 环境工程学报, 2023, 17(7): 2145-2157. [HUO Chaofei, CHEN Wenyan, ZHANG Jinfeng, et al. Preparation of biochar based on magnetic mangosteen shell and its adsorption towards chloramphenicol[J]. Chinese Journal of Environmental Engineering, 2023, 17(7): 2145-2157.]

# 磁性山竹壳炭的制备及对氯霉素吸附性能

霍朝飞<sup>1</sup>, 陈文燕<sup>1</sup>, 张金凤<sup>1</sup>, 刘欢<sup>1,2,✉</sup>, 张荣莉<sup>1</sup>

1. 安徽工程大学化学与环境工程学院, 芜湖 241000; 2. 安徽省洁净能源材料与资源物质转化化学重点实验室, 芜湖 241000

**摘要** 以山竹壳为原料,  $K_2C_2O_4$  为活化剂,  $Fe(NO_3)_3$  为赋磁剂制备了磁性山竹壳炭。考察了制备条件对山竹壳炭理化性质的影响, 并探究其对水体中氯霉素的吸附性能。结果表明, 随着  $K_2C_2O_4$  用量的增加和炭化温度的升高, 磁性山竹壳炭的比表面积和孔容增加, 但  $Fe_3O_4$  逐渐被还原为单质 Fe。当磁性山竹壳炭 PGC-4-900 投加量为  $0.3\text{ g}\cdot\text{L}^{-1}$ , 溶液质量浓度为  $125\text{ mg}\cdot\text{L}^{-1}$  时, 对氯霉素吸附容量最大可达  $316.3\text{ mg}\cdot\text{g}^{-1}$ 。吸附过程为自发、吸热和无序度增加的过程。吸附动力学符合拟二级动力学模型, 等温模型可用 Langmuir 方程描述。磁性山竹壳炭在吸附氯霉素方面具有广泛的 pH 适应性, 静电作用非磁性山竹壳炭对氯霉素吸附主要机理, 孔隙填充和  $\pi-\pi$  作用在氯霉素吸附过程中起主导作用。

**关键词** 磁性山竹壳炭; 氯霉素; 吸附行为; 吸附机制

由于在河流和湖泊等水系统中检测到的浓度越来越高, 抗生素污染已成为一个全球性问题, 对环境和人类健康造成潜在风险<sup>[1-2]</sup>。在众多抗生素中, 氯霉素(chloramphenicol, CAP)是一种广谱抗生素, 用于治疗由革兰氏阳性和革兰氏阴性菌引起的感染。我国规定不得在动物源性食品中检出氯霉素, 但由于其易于获得、价格低廉、抗菌效果稳定、抑菌效果好, 仍有人在动物源性食品生产中违规添加<sup>[3]</sup>。氯霉素在水体中的存在会对生态系统造成危害, 对人类健康造成风险。

自然水体当中抗生素的去除方法主要有吸附法<sup>[4-5]</sup>、生物降解法<sup>[6]</sup>、光催化法<sup>[7]</sup>和化学氧化法<sup>[8]</sup>等。吸附法由于其低能量成本、吸附能力高以及环境友好性, 是一种有效的去除抗生素方法。生物炭是一种优异的吸附剂, 由生物质(如农林废弃物)在缺氧条件下热解形成<sup>[9]</sup>, 具有比表面积高、孔容大、介电常数高等优越特性, 能够有效地实现物理吸附和化学吸附, 从而达到降低水体中有机污染物浓度的目的<sup>[10]</sup>。山竹是藤本植物科山竹属的一种热带季节性植物, 在亚洲国家有大量种植, 每公斤山竹大约会产生  $0.6\text{ kg}$  果壳<sup>[11]</sup>, 由于尚未被发现开发利用的价值, 造成每年有大量的山竹壳被当作农业废物丢弃, 对环境造成极大的负担, 利用热解方式回收废弃山竹壳制备生物炭是一种很有前景的方法。山竹壳主要成分是纤维素、半纤维素、木质素和果胶等, 经热解和表面改性后, 其比表面积、孔结构和表面官能团均发生了变化<sup>[12-15]</sup>。较大的比表面积和多孔结构以及丰富的表面官能团均有利于对 Cr(VI)、Ni(II)、Pb(II) 等重金属的吸附<sup>[14]</sup>, 也为利用山竹壳炭去

收稿日期: 2023-02-14; 录用日期: 2023-06-06

基金项目: 安徽工程大学人才引进启动经费(2019YQQ013); 安徽省大学生创新创业训练项目(S202110363262)

第一作者: 霍朝飞(1986—), 男, 博士, 高级工程师, [huochaofei@ahpu.edu.cn](mailto:huochaofei@ahpu.edu.cn); ✉通信作者: 刘欢(1990—), 男, 博士, 副教授, [huanhuan\\_l@126.com](mailto:huanhuan_l@126.com)

除废水中抗生素尤其是氯霉素提供了可能。

直接热解得到的生物炭通常难以达到足够高的比表面积和孔容，而通过化学活化的方法可以显著改善生物炭的孔隙结构。常用的化学活化剂为强碱(KOH、NaOH)、盐(Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>、K<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>和K<sub>2</sub>C<sub>2</sub>O<sub>4</sub>)和强酸(H<sub>3</sub>PO<sub>4</sub>和H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>)等<sup>[16]</sup>。其中，K<sub>2</sub>C<sub>2</sub>O<sub>4</sub>因价格低廉、腐蚀性弱且活化性能优异受到关注。CUI等<sup>[17]</sup>对比了K<sub>2</sub>C<sub>2</sub>O<sub>4</sub>、KOH和K<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>对辣椒秸秆的活化效果及对Hg的吸附能力影响，发现K<sub>2</sub>C<sub>2</sub>O<sub>4</sub>活化得到的辣椒秸秆炭比表面积和孔容最大，吸附效果最佳。

生物炭吸附性能优越且价格低廉，但在实际应用中，却因传统的过滤分离方法易造成活性炭的流失以及筛网的堵塞，分离回收困难。为此，将磁性介质铁、钴和镍等引入到生物炭上，制备具有一定磁性的生物炭，从而可利用磁性辅助分离技术对生物炭进行分离、回收逐渐成为研究的热点<sup>[18]</sup>。

因此，本研究以废弃山竹壳为原料，通过控制赋磁剂硝酸铁(Fe(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>)和活化剂草酸钾(K<sub>2</sub>C<sub>2</sub>O<sub>4</sub>)的用量，对制得的磁性山竹壳炭理化性能进行研究，并进一步考察山竹壳炭对废水中氯霉素的吸附行为，以期揭示氯霉素吸附的微观机制，为废弃山竹壳的资源化利用及废水中氯霉素的去除提供参考。

## 1 材料与方法

### 1.1 实验材料

所用山竹壳购于安徽省芜湖市某超市；氯霉素USP级，购买于上海蓝季生物；其余药品均为分析纯，购买于麦克林生化科技公司。

### 1.2 磁性山竹壳炭的制备

将新鲜的山竹壳掰成约5 mm×5 mm碎片，用蒸馏水冲洗杂质后干燥、破碎、过80目筛待用。准确称取2.0 g K<sub>2</sub>C<sub>2</sub>O<sub>4</sub>和1.5 g Fe(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>制成30 mL混合溶液，加入5 g山竹粉，静置6 h后80 °C烘干多余水分。干燥后样品采用管式炉850 °C炭化2 h，升温速率5 °C·min<sup>-1</sup>。炭化后山竹壳经80 °C水浴6 h后用蒸馏水洗涤至中性，烘干后命名为PGC-4-850。按表1改变制备条件，得样品PGC-4-800、PGC-4-900、PGC-3-850、PGC-5-850、PC-850、GC-850和C-850。

### 1.3 磁性山竹壳炭的表征

比表面积和孔径采用全自动比表面积分析仪(NOVA4200E, Quantachrome, USA)在77 K下测量；样品表面形貌和元素分布采用扫描电子显微镜(S-3400N, Hitachi, Japan)进行显微观察；表面官能团采用傅里叶变换红外光谱仪(Nicolet iS 50, Thermo Fisher, USA)分析；磁滞回线采用振动样品磁强计(Lake Shore 7404, Lake Shore Cryotronics, Inc, USA)分析；物相分析由X射线衍射仪(Bruker D8 ADVANCE, Germany)分析；采用X射线光电子能谱(Perkin-Elmer PHI 550 ESCA/SAM, USA)对活性炭样品表面元素的化学形态进行表征；样品Zeta电位由Zeta电位及粒度分析仪(NanoBrook 90PlusPALS, USA)分析，测量固液比为1 g·L<sup>-1</sup>。

### 1.4 动力学实验

分别称取不同条件下制备的山竹壳炭0.03 g，放置到100 mL初始质量浓度为125 mg·L<sup>-1</sup>的氯

表1 山竹壳炭样品制备条件

Table 1 Preparing condition of mangosteen shell biochar samples

样品编号	K <sub>2</sub> C <sub>2</sub> O <sub>4</sub> /g	Fe(NO <sub>3</sub> ) <sub>3</sub> /g	炭化温度/ °C
C-850	0	0	850
PC-850	2	0	850
GC-850	0	1.5	850
PGC-3-850	1.5	1.5	850
PGC-4-850	2	1.5	850
PGC-5-850	2.5	1.5	850
PGC-4-800	2	1.5	800
PGC-4-900	2	1.5	900

霉素溶液中, 30 ℃恒温水浴、300 r·min<sup>-1</sup>条件下进行吸附, 依次间隔5、10、15、25、30、60、60、60、60、60、120 min取上层清液1 mL过0.45 μm滤膜, 滤液用紫外-可见分光光度计于278 nm处测量吸光度。通过式(1)计算氯霉素的吸附量。分别采用拟一级动力学方程(式(2))、拟二级动力学方程(式(3))和Bangham方程(式(4))对吸附过程进行拟合。

$$q_e = \frac{(C_0 - C_e)V}{m} \quad (1)$$

式中:  $C_0$ 为吸附前氯霉素溶液的质量浓度, mg·L<sup>-1</sup>;  $C_e$ 为吸附后氯霉素溶液的质量浓度, mg·L<sup>-1</sup>;  $V$ 为氯霉素溶液的体积, L;  $m$ 为生物炭的用量, g。

$$\ln(q_e - q_t) = \ln q_e - k_1 t \quad (2)$$

$$\frac{t}{q_t} = \frac{1}{q_e t} + \frac{1}{k_2 q_e^2} \quad (3)$$

$$\lg q_t = \lg k_3 + \frac{1}{m} \lg t \quad (4)$$

式中:  $q_e$ 为平衡时的吸附量, mg·g<sup>-1</sup>;  $q_t$ 为时间  $t$  的吸附量, mg·g<sup>-1</sup>;  $t$  为吸附时间, min;  $k_1$ 为拟一级动力学吸附速率常数, min<sup>-1</sup>;  $k_2$ 为拟二级动力学吸附速率常数, g·(mg·min)<sup>-1</sup>;  $m$ 为物性参数,  $k_3$ 为速率常数。

### 1.5 等温吸附实验

称取30 mg磁性山竹壳炭PGC-3-850于50 mL离心管中, 分别加入初始质量浓度25、50、75、100、125、150 mg·L<sup>-1</sup>的50 mL氯霉素溶液中, 用恒温金属摇匀仪在300 r·min<sup>-1</sup>、20 ℃下振荡24 h后, 取上层清液1 mL过0.45 μm滤膜, 滤液用紫外-可见分光光度计于278 nm处测量吸光度, 计算得到吸附值。改变恒温金属摇匀仪的温度得到30 ℃和40 ℃下等温吸附数据。分别用Langmuir方程(式(5))、Freundlich方程(式(6))、D-R方程(式(7))和Temkin方程(式(8))拟合实验数据。根据式(9)~式(11)计算吸附过程热力参数。

$$\frac{C_e}{q_e} = \frac{1}{K_L Q_{\max}} + \frac{C_e}{Q_{\max}} \quad (5)$$

$$\ln q_e = K_F + \frac{1}{n} \ln C_e \quad (6)$$

$$\ln q_e = \ln Q_m - B\epsilon^2 \quad (7)$$

$$q_e = \frac{RT}{b_t} \ln a_t + \frac{RT}{b_t} \ln C_e \quad (8)$$

式中,  $Q_{\max}$ 为理论最终大吸附容量, mg·g<sup>-1</sup>;  $K_L$ 为Langmuir方程平衡常数;  $K_F$ 为Freundlich常数;  $n$ 为经验常数;  $R_L$ 为分离因子;  $Q_m$ 是饱和吸附容量, mg·g<sup>-1</sup>;  $B$ 和 $\epsilon$ 是D-R方程中的吸附能参数和能量参数;  $a_t$ 和 $b_t$ 分别是Temkin方程的模型参数, L·g<sup>-1</sup>和J·mol<sup>-1</sup>。

$$K_c = \frac{C_0 - C_e}{C_e} \quad (9)$$

$$\Delta G = \Delta H - T \Delta S \quad (10)$$

$$\ln K_c = -\frac{\Delta G}{RT} = -\frac{\Delta H}{RT} + \frac{\Delta S}{R} \quad (11)$$

式中,  $K_c$ 为平衡分配系数常数;  $T$ 为绝对温度, K;  $R$ 为理想气体常数, 为8.314 J·(mol·K)<sup>-1</sup>。

### 1.6 pH对山竹壳炭吸附影响

以PGC-3-850为吸附剂, 以125 mg·L<sup>-1</sup>氯霉素溶液为吸附质, 用稀NaOH和盐酸溶液调节溶液

pH=3~11, 其余条件同1.4, 考察溶液pH对山竹壳炭吸附氯霉素的影响。

### 1.7 再生性能评估实验

溶剂再生: 分别以50%乙醇溶液和水为脱附剂解离吸附在PGC-3-850上的氯霉素, 循环进行5次吸附-解吸实验, 以评估PGC-3-850的溶剂再生性能; 热法再生: 吸附后的PGC-3-850置于300℃烘箱, 恒温2 h以解吸氯霉素, 循环进行5次吸附-解吸实验, 以评估PGC-3-850的热法再生性能。

## 2 结果与讨论

### 2.1 FTIR表征分析

采用FTIR方法定性检测不同制备条件下山竹壳炭表面官能团的相似性和差异性, 图1为各样品的透射图谱。可见, 各样品FTIR谱图相似, 吸收峰主要为 $3\ 670\text{ cm}^{-1}$ 对应的羟基O—H伸缩振动峰、 $2\ 987\text{ cm}^{-1}$ 和 $2\ 901\text{ cm}^{-1}$ 对应的C—H( $-\text{CH}_3$ 和 $-\text{CH}_2-$ )的伸缩振动峰,  $1\ 280\sim1\ 410\text{ cm}^{-1}$ 为O—H的吸收峰,  $1\ 050\text{ cm}^{-1}$ 和 $1\ 230\text{ cm}^{-1}$ 分别为伯醇和酚的C—O吸收峰, 而 $900\text{ cm}^{-1}$ 左右的特征峰被认为与芳香结构有关。在 $500\sim600\text{ cm}^{-1}$ 没有出现 $\text{Fe}_3\text{O}_4$ 中的Fe—O特征峰, 可能是因为样品中的铁氧化物含量较低且分散<sup>[19]</sup>。总的来说, 无论是否添加 $\text{Fe}(\text{NO}_3)_3$ 或 $\text{K}_2\text{C}_2\text{O}_4$ , 山竹壳炭中均含有丰富的羟基表面官能团和芳香结构, 能够为污染物的吸附提供大量的吸附位点。

### 2.2 结构与形貌表征分析

通过扫描电子显微镜可以观察出添加 $\text{K}_2\text{C}_2\text{O}_4$ 和 $\text{Fe}(\text{NO}_3)_3$ 对山竹壳炭材料微观形貌和结构的影响。如图2(a)所示, 当仅添加 $\text{Fe}(\text{NO}_3)_3$ 时, 虽然 $\text{Fe}(\text{NO}_3)_3$ 分解过程中会产生气体, 但得到的样品

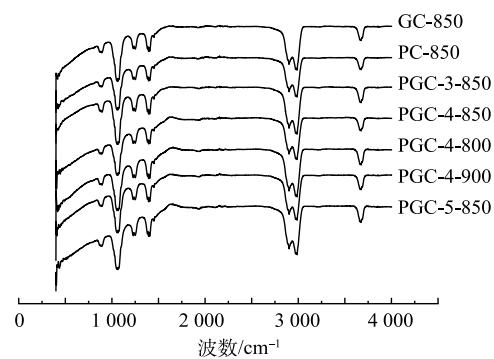


图1 不同制备条件下山竹壳炭的FTIR图

Fig. 1 FTIR spectra of mangosteen shell biochar under different preparation conditions

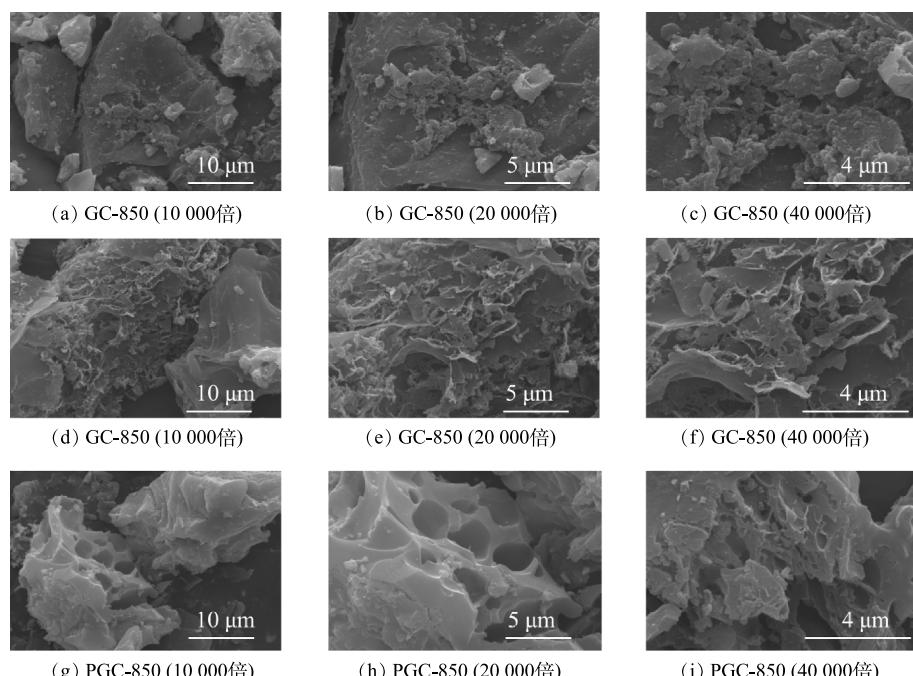


图2 山竹壳炭GC-850、PC-850和PGC-3-850的SEM图

Fig. 2 SEM images of GC-850, PC-850 and PGC-3-850

PC-850 并没有明显的孔隙结构。图 2(b) 为仅添加  $K_2C_2O_4$  的样品, 可以看出  $K_2C_2O_4$  活化造孔效果明显, 得到的 GC-850 蓬松多孔。当同时添加  $K_2C_2O_4$  和  $Fe(NO_3)_3$  时, PGC-3-850 山竹壳炭表面同样遭到严重破坏, 有明显的孔结构存在, 孔隙结构发达, 有利于吸附性能的提高。

由图 3 中 Mapping 照片和 EDS 表征结果可以看出, PGC-3-850 主要含有 C、O、Fe 元素, 其中 C、Fe、O 元素的质量占比分别为 63.92%、9.15% 和 17.91%。由此可见, 该吸附材料是由吸附前体 C 元素及磁性材料前体 Fe 元素组成, 水浴洗涤后依然保留大量的 Fe 元素, 同时 O 元素也较为丰富, 这和山竹壳炭本身含有较多的酚羟基有关。由 Mapping 图还可以看出, Fe 元素并未均匀分布在山竹壳炭中, 少部分 Fe 元素以颗粒状富集在山竹壳炭表面。对比 Fe 元素和 O 元素的分布图, 发现 O 元素分布并未同 Fe 元素呈现相应的富集一致。这是因为 PGC-3-850 表面的颗粒状 Fe 元素并非以氧化物的形式存在, 而是主要以单质 Fe 的形式存在。

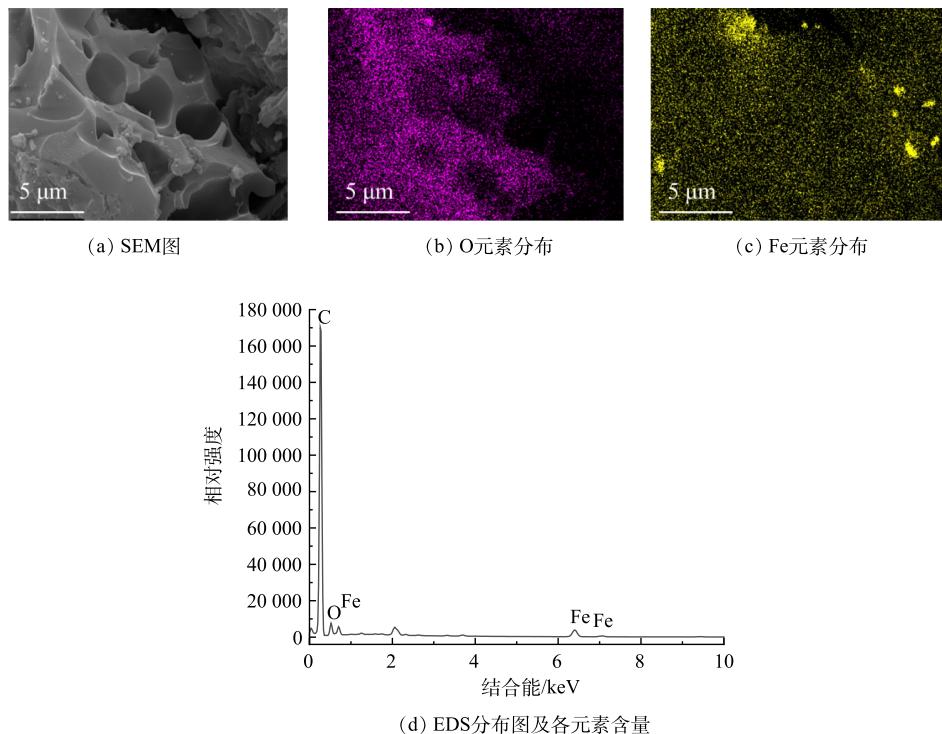


图 3 PGC-3-850 的 SEM-EDS 分析

Fig. 3 SEM-EDS analysis of PGC-3-850

### 2.3 晶型分析和磁性分析

由图 4 可以看出, 添加  $Fe(NO_3)_3$  的各样品在衍射角  $30.1^\circ$ 、 $35.4^\circ$ 、 $43.1^\circ$ 、 $56.9^\circ$ 、 $62.5^\circ$  处有明显的磁铁矿  $Fe_3O_4$  的衍射特征峰。这是因为  $Fe(NO_3)_3$  高温下分解产生的  $Fe_2O_3$  会被炭化过程产生的 CO 逐步还原成  $Fe_3O_4$ 。添加  $K_2C_2O_4$  后, 由于  $K_2C_2O_4$  可分解成  $K_2CO_3$  和 CO, CO 将与  $Fe_3O_4$  继续反应生成  $FeO$ 。继续增加  $K_2C_2O_4$  用量, Fe 元素将全部被还原成单质 Fe<sup>[20]</sup>。在衍射角为  $44.7^\circ$  和  $65.0^\circ$  处出现的单质 Fe 特征峰也证明了这一点。然而, 在各样品的 XRD 图谱中均未发现  $FeO$  的吸收峰。

为了分析不同  $K_2C_2O_4$ /  $Fe(NO_3)_3$  摩尔比下

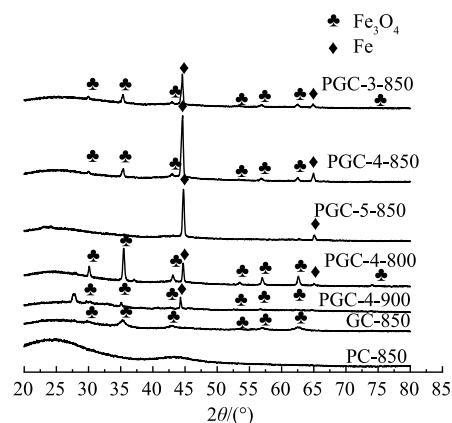


图 4 各样品的 XRD 曲线 ( $\blacklozenge Fe_3O_4$   $\blacklozenge Fe$ )

Fig. 4 XRD patterns of mangosteen shell biochar samples  
( $\blacklozenge Fe_3O_4$   $\blacklozenge Fe$ )

Fe元素的相态演变,利用Aspen plus软件,采用Rstoic反应器模拟 $K_2C_2O_4$ 与C生成CO和K的反应,以及 $Fe(NO_3)_3$ 热分解反应,采用Gibbs反应器模拟各产物在热力学平衡时,以Fe、 $FeO$ 、 $Fe_2O_3$ 或 $Fe_3O_4$ 形式存在的铁元素占总铁元素的质量比,模拟结果见图5。由图5(a)可以看出,在实验范围内,铁元素主要以单质Fe和 $Fe_3O_4$ 的形式存在,单质Fe的质量含量远大于以 $Fe_3O_4$ 形式存在的铁含量。随着 $K_2C_2O_4$ 含量的增加, $Fe_3O_4$ 逐渐被还原成单质Fe,当 $K_2C_2O_4$ 与 $Fe(NO_3)_3$ 的摩尔比接近2.7时, $Fe_3O_4$ 接近消失。由图5(b)可以看出,随着碳化温度升高, $Fe_3O_4$ 的质量占比逐渐降低,单质Fe质量占比逐渐升高。上述结果表明,PGC-3-850中Fe元素主要以单质Fe和 $Fe_3O_4$ 形式存在。

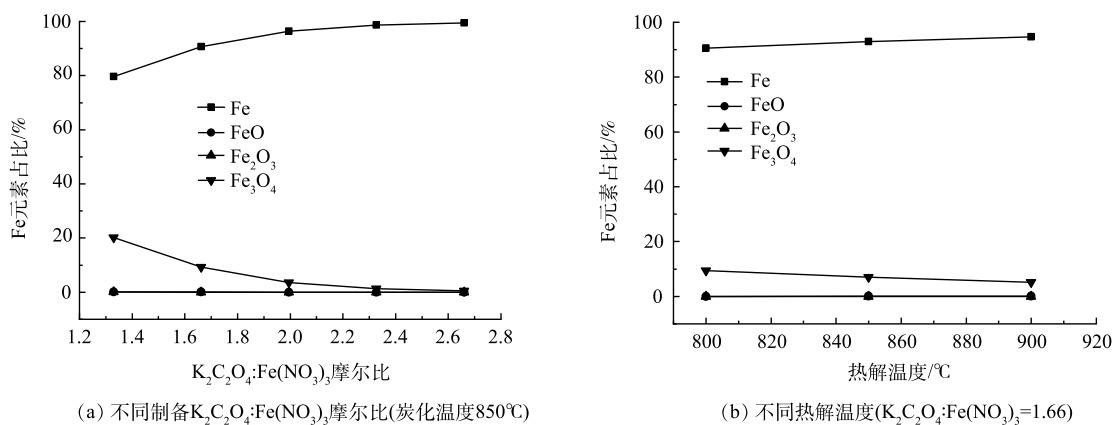


图5 不同制备条件下生物炭中铁元素分布

Fig. 5 Fe element distribution under different preparing conditions

图6为室温(25°C)下获得的PGC-3-850磁滞回线。可以看出,PGC-3-850的饱和磁化强度约为22 emu·g<sup>-1</sup>,且矫顽力较小,磁化滞后可忽略。这可以防止样品被永久磁化,有利于样品在没有外部磁场的情况下再分散<sup>[21]</sup>。由图6可以看出,在外加磁场的作用下,吸附剂聚集到磁场的一侧,表明PGC-3-850有明显的磁响应特性,该特性使得吸附剂在使用后方便回收。因此,可以证明 $Fe(NO_3)_3$ 在活化过程中明显转化为铁氧体磁性材料。虽然饱和磁化强度值小于文献中报到的纳米 $Fe_3O_4$ 颗粒的89.0 emu·g<sup>-1</sup>,但依然能够实现废水与山竹壳炭的分离。

#### 2.4 BET分析

采用氮气吸附/脱附测试对各样品的比表面积和孔径分布进行分析。如图7所示,各样品的氮气吸附/脱附等温线均属于具有H4滞后环的I型曲线。I型的等温线通常认为是微孔吸附的标志。H4型滞后环的出现归因于具有小窄的狭缝状孔吸附。结合孔径分布可以看出绝大部分为微孔和介孔,孔径在0.8~10 nm,平均孔径为4~6 nm。由图7(b)和图7(c)可以看出,在炭化温度为850 °C下,磁性山竹壳炭的氮气吸附量随着 $K_2C_2O_4$ 用量的增加而增加;碳化温度也是影响氮气吸附量的另一个重要因素,当碳化温度由800 °C升到900 °C,氮气吸附量明显增加。

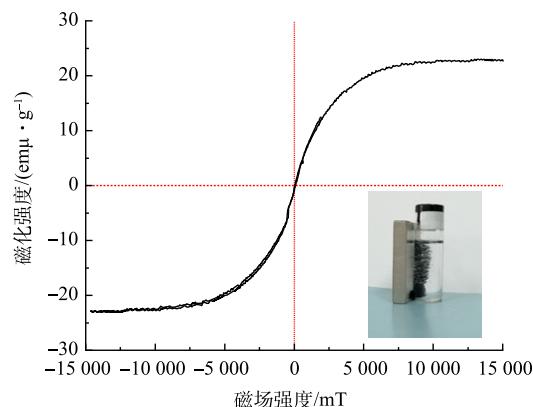


图6 山竹壳炭 PGC-3-850 的磁滞回线图

Fig. 6 Magnetic hysteresis loops of PGC-3-850

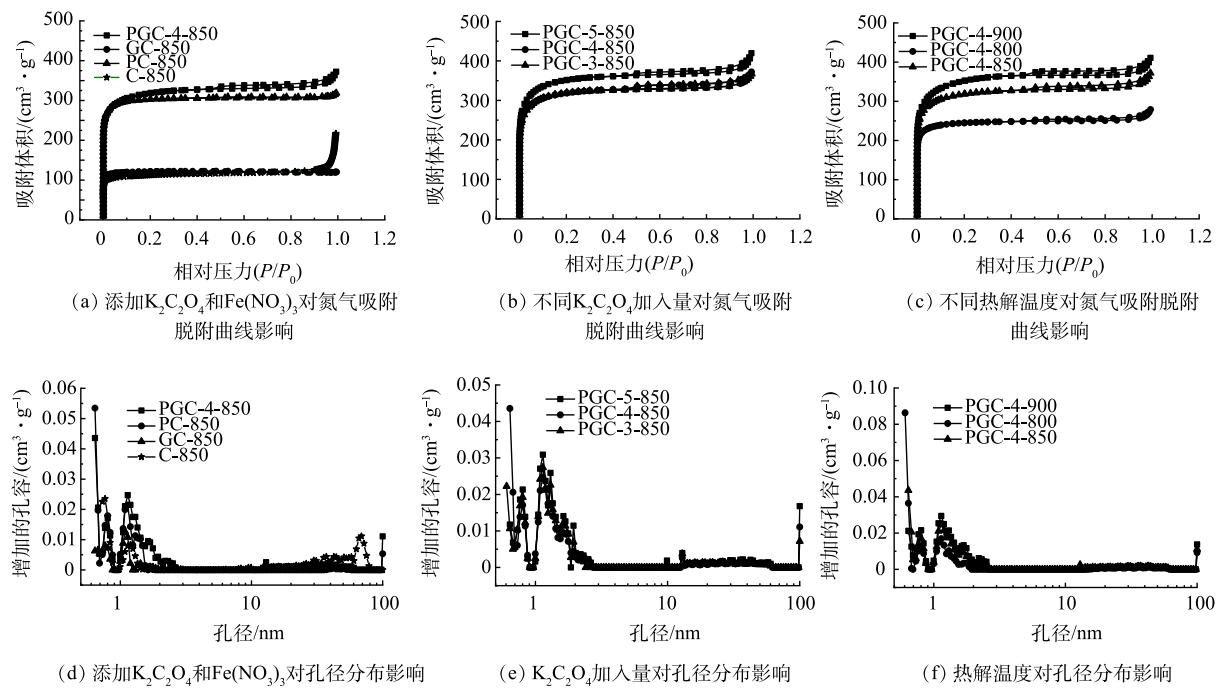
图7 各样品的N<sub>2</sub>吸附脱附等温线和孔径分布曲线

Fig. 7 Nitrogen adsorption/desorption isotherms and pore size distribution of the prepared samples

表2给出了各样品的孔性参数。空白组C-850的比表面积为 $550.95 \text{ m}^2 \cdot \text{g}^{-1}$ , 单独添加 $\text{Fe}(\text{NO}_3)_3$ 的样品GC-850, 比表面积略有降低, 为 $493.94 \text{ m}^2 \cdot \text{g}^{-1}$ , 而单独添加 $\text{K}_2\text{C}_2\text{O}_4$ 后得到PC-850样品, 比表面积达到 $1208.88 \text{ m}^2 \cdot \text{g}^{-1}$ 。显而易见,  $\text{K}_2\text{C}_2\text{O}_4$ 是一种优异造微孔剂, 随着 $\text{K}_2\text{C}_2\text{O}_4$ 用量增加, 比表面积和孔容较空白组均显著提升, 是空白组的2倍以上。同时添加 $\text{K}_2\text{C}_2\text{O}_4$ 和 $\text{Fe}(\text{NO}_3)_3$ 的样品PGC-4-850与PC-850相比, 比表面积相同, 但总孔容增加了47.7%, 其中以介孔为主。结合Fe的元素分布情况, 可能是因为Fe的加入形成了一种硬支撑, 阻止了活化过程介孔的塌缩。同时, 由图7(f)可知, 提高煅烧温度微孔和总孔体积均显著增加, 炭化温度900 °C时, 微孔孔容最高, 可达到 $0.483 \text{ m}^3 \cdot \text{g}^{-1}$ 。

表2 各样品的孔性特征对比  
 Table 2 Textural properties of the prepared samples

样品编号	BET比表面积/( $\text{m}^2 \cdot \text{g}^{-1}$ )	微孔表面积/( $\text{m}^2 \cdot \text{g}^{-1}$ )	微孔孔容/( $\text{cm}^3 \cdot \text{g}^{-1}$ )	总孔容/( $\text{cm}^3 \cdot \text{g}^{-1}$ )	微孔/总孔容/%	平均孔径/nm
C-850	550.95	546.85	0.191	0.204	93.6	1.48
GC-850	493.94	469.92	0.161	0.186	86.6	10.06
PC-850	1208.88	1128.70	0.381	0.493	77.9	4.15
PGC-4-900	1321.41	961.20	0.483	0.636	75.9	3.89
PGC-4-800	969.81	859.68	0.284	0.431	65.9	5.95
PGC-4-850	1219.08	999.27	0.309	0.576	53.6	4.55
PGC-5-850	1333.52	998.11	0.295	0.649	45.4	4.93
PGC-3-850	1218.61	916.96	0.274	0.566	48.1	4.09

## 2.5 吸附性能评价

各样品对初始质量浓度为 $125 \text{ mg} \cdot \text{L}^{-1}$ 的氯霉素溶液的吸附情况见图8。在吸附的前20 min, 吸附速率快, 山竹壳炭表面大量的活性吸附位点几乎完全暴露, 山竹壳炭表面浓度与氯霉素溶液中

的浓度差异很大，大量的氯霉素分子从水溶液中转移到山竹壳炭表面，随着吸附时间的增加，氯霉素占据生物炭表面大部分活性中心，吸附剂逐渐达到饱和状态，活性位点减少，吸附速率逐渐减小<sup>[22]</sup>。由图8还可以看出，C-850和GC-850具有最低的氯霉素吸附效率，PC-850和PGC-4-800具有相近的吸附能力，均远小于其他样品，吸附速率也低于其他样品。PGC-4-900具有最高的吸附容量，可达 $316.3\text{ mg}\cdot\text{g}^{-1}$ 。与水稻秸秆炭<sup>[22]</sup>( $127.56\text{ mg}\cdot\text{g}^{-1}$ )、玉米秸秆炭<sup>[23]</sup>( $32.3\text{ mg}\cdot\text{g}^{-1}$ )、葡萄浆废料<sup>[24]</sup>( $3.104\text{ mg}\cdot\text{g}^{-1}$ )、稻草生物炭<sup>[25]</sup>( $60.2\text{ mg}\cdot\text{g}^{-1}$ )、香蒲炭<sup>[26]</sup>( $137\text{ mg}\cdot\text{g}^{-1}$ )和花生壳炭<sup>[4]</sup>( $423.7\text{ mg}\cdot\text{g}^{-1}$ )等农林废弃物相比，磁性山竹壳炭具有较好的吸附能力，是一种理想的吸附材料。

拟一级动力学方程、拟二级动力学方程和Bangham方程拟合后的参数见表3。可知，各样品的吸附速率曲线更符合拟二级吸附速率方程( $R^2>0.98$ )，且由模型拟合出的平衡吸附量与实验值更相近。这说明本研究制得的磁性山竹壳炭对氯霉素的吸附过程为物理吸附与化学吸附的复合过程，且受化学吸附控制。Bangham孔道扩散模型的可决系数 $R^2$ 较低，表明颗粒内孔道扩散不是吸附过程的控制步骤。

表3 各样品吸附氯霉素动力学参数  
Table 3 Kinetics parameters for CAP adsorption on mangosteen shell biochars

样品	吸附容量/ ( $\text{mg}\cdot\text{g}^{-1}$ )	拟一级动力学方程			拟二级动力学方程			Bangham方程		
		$k_1$	$q_e$	$R^2$	$k_2$	$q_e$	$R^2$	$k_3$	$m$	$R^2$
GC-850	26.95	0.02175	22.34	0.7387	0.1175	26.2	0.8156	3.371	3.119	0.4871
PC-850	241.14	0.0322	214.8	0.8968	420.7	228.7	0.9834	55.59	4.172	0.9830
PGC-4-900	316.34	0.2229	306.5	0.9711	142.3	315.5	0.9998	213.1	14.3	0.8478
PGC-4-800	219.33	0.055987	197.5	0.8839	-0.2221	223.1	0.9982	74.69	5.633	0.9823
PGC-4-850	307.94	0.1782	292.7	0.9507	0.4138	310.5	1	182.9	11.09	0.9096
PGC-5-850	313.08	0.3004	305.1	0.9813	135.9	312.5	0.9999	236.7	20.21	0.8590
PGC-3-850	311.08	0.1231	303.1	0.9835	107.9	310.1	0.9997	165.4	8.824	0.7562

## 2.6 吸附等温线

分别利用4种等温线方程对所测得的实验数据进行拟合，得到图9的吸附等温线和表4的吸附等温线拟合参数。由表4可以看出，利用Langmuir方程所拟合得到的可决系数 $R^2$ 大于0.98，高于其他3种模型。因此，PGC-3-850对氯霉素的吸附过程更符合Langmuir模型，即吸附为单分子层吸附<sup>[27]</sup>。 $Q_{\max}$ 和 $K_L$ 是吸附剂性能的特征参数， $Q_{\max}$ 越大，则表明在同一条件下吸附剂的吸附容量越大， $K_L$ 越大表示吸附速率越快。可以看出在实验范围内，随着吸附温度的升高，吸附容量逐渐变大。

通过研究吸附热力学参数来研究吸附过程所能达到的程度，吸附过程的热力学参数主要包括自由能( $\Delta G$ )、焓( $\Delta H$ )和熵( $\Delta S$ )等，可由式(9)~式(11)计算得到。计算结果如表5所示， $\Delta G<0$ ，表明PGC-3-850吸附氯霉素的过程是自发进行； $\Delta S>0$ ，表明吸附过程中，体系熵值增大，即吸附过

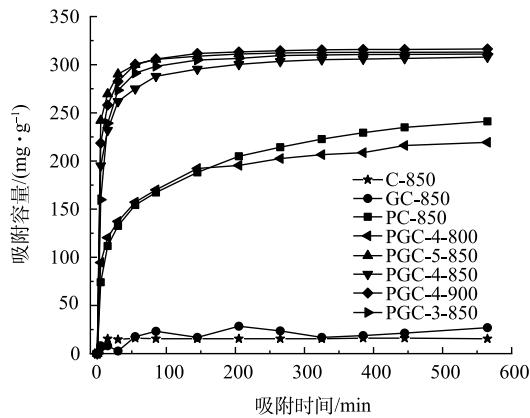


图8 各样品对初始质量浓度为 $125\text{ mg}\cdot\text{L}^{-1}$ 的氯霉素溶液的吸附曲线

Fig. 8 CAP adsorption curve on samples at intial concentrion of  $125\text{ mg}\cdot\text{L}^{-1}$

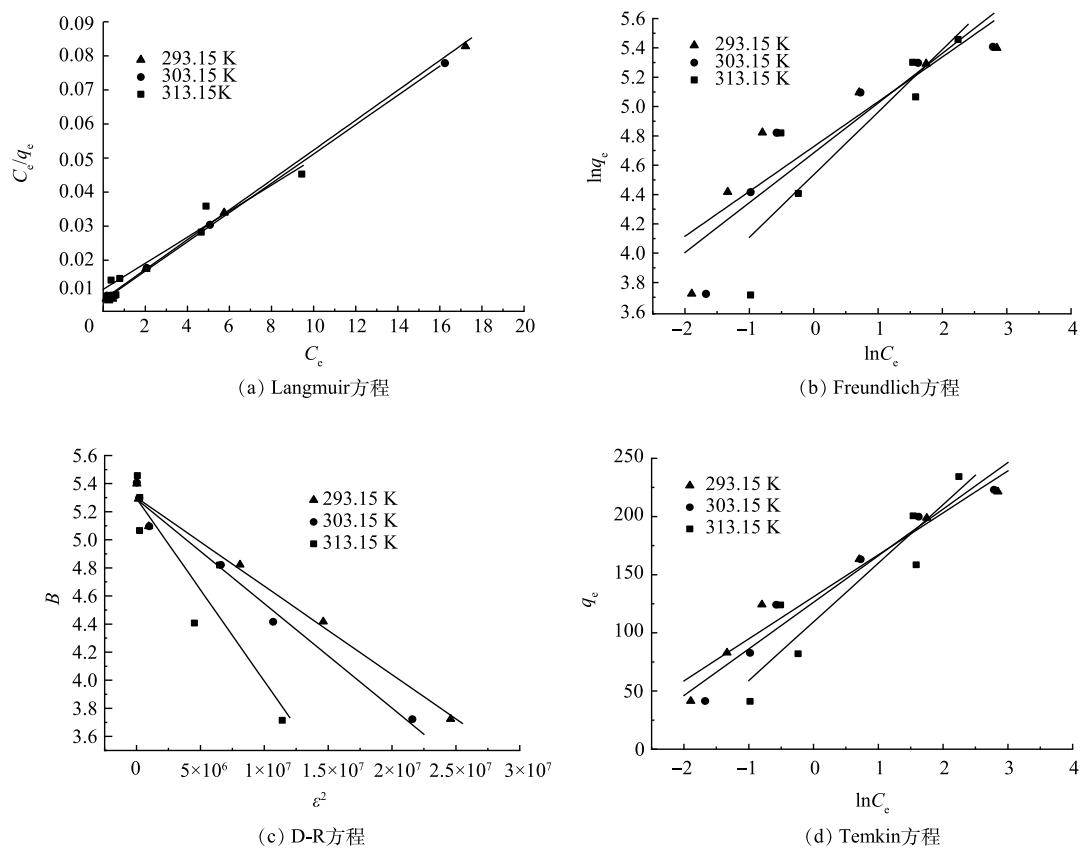


图9 不同温度下 PGC-3-850 的吸附等温线

Fig. 9 Isotherm parameters for CAP adsorption on the mangosteen shell biochar PGC-3-850

表4 PGC-3-850 吸附等温线拟合参数

Table 4 Isotherm parameters for CAP adsorption onto PGC-3-850

温度/K	Langmuir方程			Freundlich方程		
	$q_{\max}/(\text{mg}\cdot\text{g}^{-1})$	$K_L/(\text{L}\cdot\text{mg}^{-1})$	$R^2$	$n$	$K_F/(\text{mg}\cdot\text{g}^{-1})$	$R^2$
293.15	228	1.26	0.999 2	3.27	112.96	0.815 8
303.15	232.6	1.35	0.999 5	2.943	108.2	0.826 0
313.15	271	0.666 7	0.981 6	2.343	93.22	9.784 3

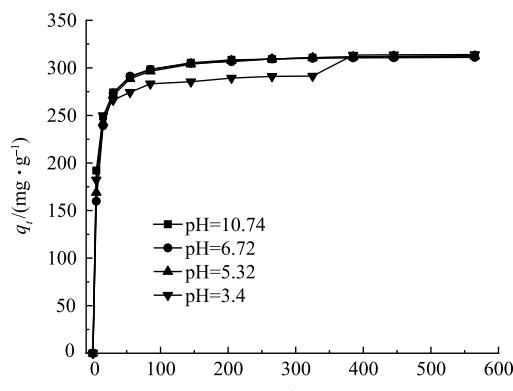
温度/K	D-R方程			Temkin方程		
	$Q_m/(\text{mg}\cdot\text{g}^{-1})$	$B$	$R^2$	$a/(\text{L}\cdot\text{mg}^{-1})$	$B_t/(\text{J}\cdot\text{mol}^{-1})$	$R^2$
293.15	200.36	6.30E-08	0.982 8	37.63	67.52	0.951 6
303.15	198.34	7.44E-08	0.981 3	23.34	62.89	0.953 4
313.15	199.14	1.30E-07	0.853 6	8.77	51.65	0.867 2

程中, 整个水溶液体系的混合度增加;  $\Delta H>0$ , 吸附过程吸热, 升高温度有利于吸附过程, 与吸附等温线数据相吻合。

## 2.7 pH 对磁性山竹壳炭吸附性能影响

初始 pH 是影响生物炭吸附性能的最重要参数之一, 它既能影响吸附物在溶液中的电离程度, 又能够影响生物炭表面官能团的质子化-去质子转变, 从而影响生物炭的吸附性能。由图 10(a)可以看出, 本研究中 PGC-3-850 对氯霉素的吸附容量受 pH 影响并不明显。由图 10(b) PGC-3-850 的  $\zeta$  电

位与 pH 关系可知, 磁性山竹壳活性炭 PGC-3-850 的  $pH_{zpc}=3.5$ 。当溶液  $pH < 3.5$  时, 样品表面带正电; 当溶液  $pH > 3.5$  时, 样品表面带负电。而当  $125 \text{ mg}\cdot\text{L}^{-1}$  氯霉素溶液的  $pH < 4.1$  时, 溶液带正电, 当溶液  $pH > 4.1$  时, 溶液带负电。本实验条件下, 氯霉素溶液与 PGC-3-850 均带同种电荷, 二者之间为静电排斥, 并不能促进 PGC-3-850 对氯霉素的吸附。这说明静电作用非磁性山竹壳炭对氯霉素吸附的主要机理, 本研究制备的磁性山竹壳炭在进行氯霉素吸附时具有宽泛的 pH 适应性, 可用于不同酸碱度条件下含氯霉素污水的修复与治理。



(a) 不同初始pH时PGC-3-850对氯霉素的吸附曲线

表 5 PGC-3-850 吸附氯霉素的热力学参数

Table 5 Thermodynamic parameters for CAP adsorption onto PGC-3-850

初始溶液质量浓度/(mg·L⁻¹)	$\Delta H^\circ/(kJ\cdot mol^{-1})$	$\Delta S^\circ/(J\cdot mol^{-1}\cdot K^{-1})$	$\Delta G^\circ/(kJ\cdot mol^{-1})$		
			293.15 K	303.15 K	313.15 K
100	3.68	44.56	-9.38	-9.83	-10.27
125	8.38	53.84	-7.40	-7.94	-8.48
150	24.89	101.17	-4.77	-5.78	-6.79

由图 10(b) 可见, 随着 pH 值的增加, PGC-3-850 和氯霉素的 Zeta 电位绝对值均呈减小趋势, 表明两者带同种电荷, 为静电排斥。

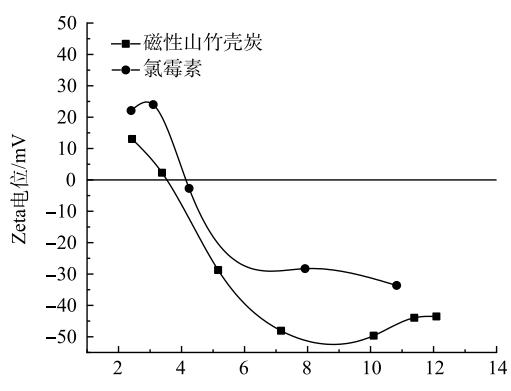


图 10 不同初始 pH 时 PGC-3-850 的吸附曲线和 zeta 电位分析

Fig. 10 Effect of pH on adsorption curve and zeta potential of PGC-3-850

## 2.8 循环利用

由图 11 可见, 随着循环次数的增加, 经 3 种方法再生的 PGC-3-850 对氯霉素的吸附效率均呈下降趋势。其原因可能是比表面积和孔容积的减少以及表面官能团的消耗<sup>[28]</sup>。第 1 次再生后水作为脱附剂的 PGC-3-850 对氯霉素的吸附量有较大的下降, 由  $311.3 \text{ mg}\cdot\text{g}^{-1}$  降到  $156.3 \text{ mg}\cdot\text{g}^{-1}$ , 5 次循环后吸附效率仅为最初的 20%。50% 乙醇和热法再生的数据相当, 一次再生后吸附容量分别为  $233.2 \text{ mg}\cdot\text{g}^{-1}$  和  $236.1 \text{ mg}\cdot\text{g}^{-1}$ 。经过 5 次循环后, 50% 乙醇和热法再生仍能保持约 60% 和 55% 的去除率。虽然 50% 乙醇再生效果略好于热法再生, 但再生后的再生液产生量很大, 难以处理。而热再生法是目前国内应用最广泛的活性炭再生方法, 目前氯霉素的脱附机理、再生产物及其变化规律并不清楚, 再生温度和时间也远没有达到最优, 将是下一步研究的重点。

## 2.9 吸附机理分析

磁性山竹壳炭对氯霉素的吸附符合 Langmuir 等温方程和拟二级动力学方程, 吸

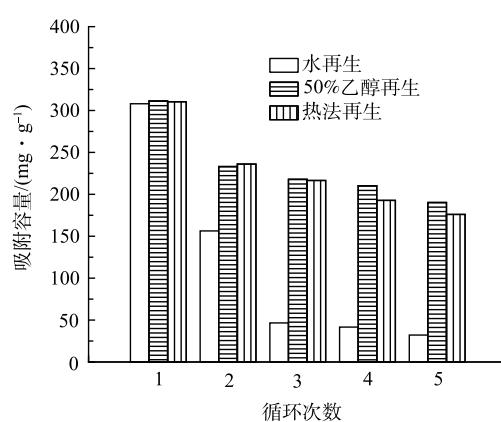


图 11 PGC-3-850 在 3 种不同再生方法下对氯霉素吸附效果

Fig. 11 Recycling of PGC-3-850 during CAP adsorption-desorption processes

附过程不是简单的扩散，而是物理吸附和化学吸附的共同作用，受化学吸附控制的单分子层吸附。对比吸附前后 PGC-3-850 的吸附等温线（图 12）可以发现，吸附后的 PGC-3-850 中 0.55~1.5 nm 的微孔已经完全被氯霉素填充。理论上，当孔径比吸附剂分子大 1.7~3 倍时，吸附剂具有最佳的吸附性能<sup>[29]</sup>。从数值上来说，氯霉素分子的尺寸为 0.46 nm<sup>[4]</sup>，被填充的孔径小于 1.5 nm，更接近氯霉素分子的 1.7~3 倍，吸附过程中存在微孔填充效应。

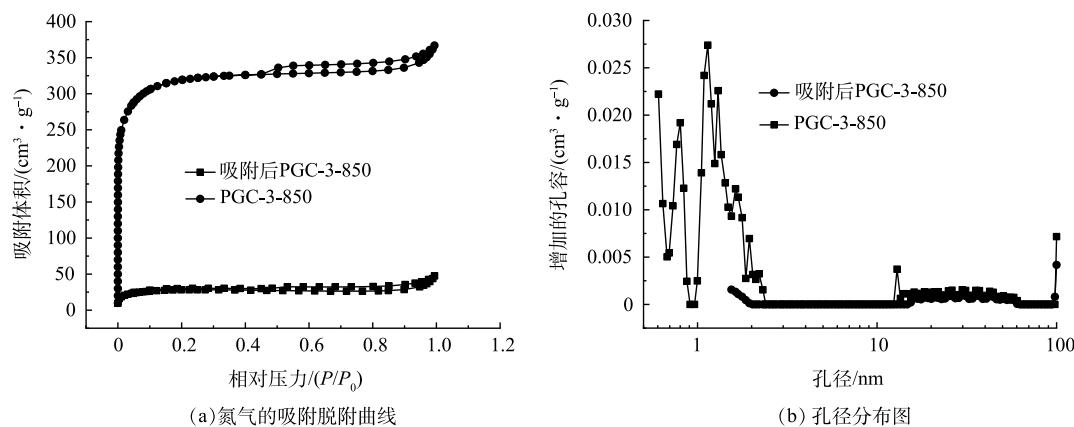


图 12 吸附氯霉素前后 PGC-3-850 的 N<sub>2</sub> 吸附脱附等温线和孔径分布曲线

Fig. 12 Nitrogen adsorption/desorption isotherms and pore size distribution of PGC-3-850 and PGC-3-850 after adsorption

化学吸附主要与吸附剂和吸附质表面的化学基团种类、数量有关，其主要因素有静电作用、π-π 键和氢键作用等。溶液 pH 会直接影响生物炭表面的电荷性质，从而促进生物炭与吸附质之间的静电作用，由前文可知，磁性山竹壳炭与氯霉素之间存在静电斥力，静电作用并不会促进对氯霉素的吸附。由图 13 可知，磁性山竹壳炭 PGC-3-850 表面有大量的 C、O、Fe、N 元素。对 C1s 进行分峰，分别对应石墨碳 (C—C, 284.5 eV(34.7%)), 脂肪酸碳 (C—C, 284.9 eV(30.3%)), 醇中的碳 (C—O, 285.9 eV(11.4%)), 羰基 (C=O, 286.9 eV(9.8%)), 酯基 (C=O, 288.5 eV(4%)) 和 π—π 键 (290.5 eV(9.7%))。石墨碳是碳质元素结晶矿物，其结晶格架为六边形层状结构。FTIR 表征也证实磁性山竹壳炭中存在芳香结构。这些结构能与氯霉素的苯环结构之间产生 π—π 共轭，在反应过程中充当 π-电子受体<sup>[30]</sup>，有利于吸附剂吸附目标污染物。除此之外，氯霉素中的 N—H、—OH 与磁性山竹壳炭中的含氧官能团能形成氢键，利于山竹壳炭吸附氯霉素<sup>[31]</sup>。

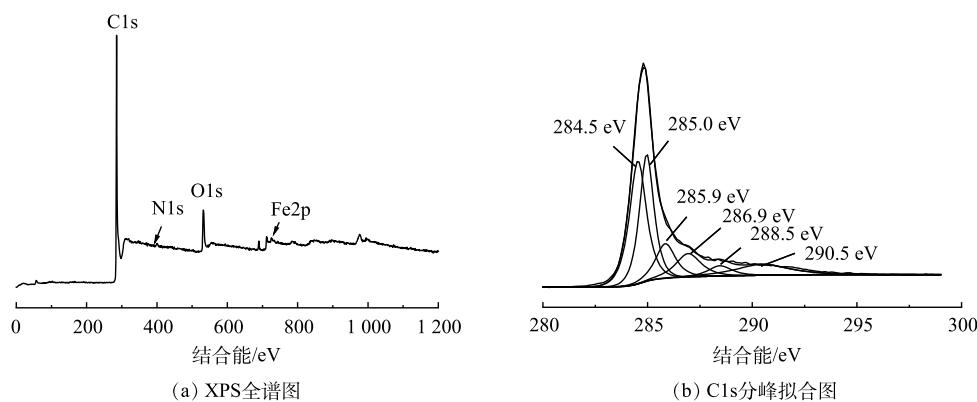


图 13 磁性山竹壳炭 PGC-3-850 的 XPS 全谱图和 C1s 分峰拟合图

Fig. 13 XPS spectra of survey spectra and C1s peaks for magnetic mangosteen shell biochar PGC-3-850

### 3 结论

- 1) 利用  $\text{Fe}(\text{NO}_3)_3$  和  $\text{K}_2\text{C}_2\text{O}_4$  活化法制备了具有微孔结构的磁性山竹壳炭，随着  $\text{K}_2\text{C}_2\text{O}_4$  用量的增加和炭化温度的升高，磁性山竹壳炭的比表面积和孔容有所增加，但  $\text{Fe}_3\text{O}_4$  逐渐被还原为单质 Fe。样品 PGC-4-900 对氯霉素吸附量最高，为  $316.3 \text{ mg}\cdot\text{g}^{-1}$ 。
- 2) 磁性山竹壳炭吸附氯霉素的过程是以化学吸附为主的单分子层吸附，拟二级动力学和 Langmuir 模型可以较好地拟合吸附过程。吸附为自发，吸热和无序度增加的过程。
- 3) 磁性山竹壳炭对氯霉素溶液 pH 不敏感，可用于不同酸碱度环境中含氯霉素污水的修复与治理。循环利用性能良好，经 5 次热再生循环后对氯霉素的去除率仍可维持 55% 以上。
- 4) 磁性山竹壳炭对氯霉素吸附主要机理主要有主孔隙填充、 $\pi-\pi$  作用和氢键作用。

### 参 考 文 献

- [1] SINGH R, SINGH A P, KUMAR S, et al. Antibiotic resistance in major rivers in the world: A systematic review on occurrence, emergence, and management strategies[J]. *Journal of Cleaner Production*, 2019, 234: 1484-1505.
- [2] BÖGER B, SUREK M, VILHENA R D O, et al. Occurrence of antibiotics and antibiotic resistant bacteria in subtropical urban rivers in Brazil[J]. *Journal of Hazardous Materials*, 2021, 402: 123448.
- [3] HANEKAMP J C, BAST A. Antibiotics exposure and health risks: Chloramphenicol[J]. *Environmental Toxicology and Pharmacology*, 2015, 39(1): 213-220.
- [4] YANG J, JI G, GAO Y, et al. High-yield and high-performance porous biochar produced from pyrolysis of peanut shell with low-dose ammonium polyphosphate for chloramphenicol adsorption[J]. *Journal of Cleaner Production*, 2020, 264: 121516.
- [5] 李一冉. 香蒲活性炭的制备、原位改性及对抗生素和重金属的吸附机理研究[D]. 济南: 山东大学, 2018.
- [6] HOLANDA F H E, BIROLI W G, MORAIS E D S, et al. Study of biodegradation of chloramphenicol by endophytic fungi isolated from *Bertholletia excelsa* (Brazil nuts)[J]. *Biocatalysis and Agricultural Biotechnology*, 2019, 20: 101200.
- [7] CHATZITAKIS A, BERBERIDOU C, PASPALTSIS I, et al. Photocatalytic degradation and drug activity reduction of Chloramphenicol[J]. *Water Research*, 2008, 42(1/2): 386-394.
- [8] LI Y B, WANG C P, ZHENG M Y, et al. Optimum and efficiency of chloramphenicol degradation by  $\text{UV}/\text{H}_2\text{O}_2$  process[J]. *Advanced Materials Research*, 2014, 838-841: 2677-2680.
- [9] CHEN W, MENG J, HAN X, et al. Past, present, and future of biochar[J]. *Biochar*, 2019, 1(1): 75-87.
- [10] ZHOU Y, LIU X, XIANG Y, et al. Modification of biochar derived from sawdust and its application in removal of tetracycline and copper from aqueous solution: Adsorption mechanism and modelling[J]. *Bioresource Technology*, 2017, 245: 266-73.
- [11] LI Y, WANG X, CAO M. Three-dimensional porous carbon frameworks derived from mangosteen peel waste as promising materials for  $\text{CO}_2$  capture and supercapacitors[J]. *Journal of CO<sub>2</sub> Utilization*, 2018, 27: 204-216.
- [12] NASRULLAH A, SAAD B, BHAT A H, et al. Mangosteen peel waste as a sustainable precursor for high surface area mesoporous activated carbon: Characterization and application for methylene blue removal[J]. *Journal of Cleaner Production*, 2019, 211: 1190-1200.
- [13] ZEIN R, SUHAILI R, EARNESTLY F, et al. Removal of Pb(II), Cd(II) and Co(II) from aqueous solution using *Garcinia mangostana* L. fruit shell[J]. *Journal of Hazardous Materials*, 2010, 181(1): 52-56.
- [14] 单锐, 谈莉, 陈凤鸣, 等. 改性山竹壳炭对废水中Ni(Ⅱ)的吸附效果与机理研究[J]. 安全与环境学报, 2022, 22(6): 3473-3483.
- [15] 黄晓东, 刘明华, 林春香. 氨基硫脲改性山竹壳对Cd<sup>2+</sup>、Pb<sup>2+</sup>的吸附[J]. 环境科学与技术, 2012, 35(5): 24-27.
- [16] MA P, WANG S, WANG T, et al. Effect of bifunctional acid on the porosity improvement of biomass-derived activated carbon for methylene blue adsorption[J]. *Environmental Science and Pollution Research*, 2019, 26(29): 30119-30129.
- [17] CUI Y, HUO Q, CHEN H, et al. Biomass carbon magnetic adsorbent constructed by one-step activation method for the removal of Hg<sub>0</sub> in flue gas[J]. *ACS Omega*, 2022, 7(11): 9244-9253.
- [18] 王芳君, 桑倩倩, 邓颖, 等. 磁性铁基改性生物炭去除水中氨氮[J]. 环境科学, 2021, 42(04): 1913-1922.
- [19] YANG K, PENG H, WEN Y, et al. Re-examination of characteristic FTIR spectrum of secondary layer in bilayer oleic acid-coated  $\text{Fe}_3\text{O}_4$  nanoparticles[J]. *Applied Surface Science*, 2010, 256(10): 3093-3097.
- [20] 张晓华. 生物质基炭材料的结构调控及其电化学性能研究[D]. 太原: 太原理工大学, 2019.
- [21] YANG W, CHEN H, HAN X, et al. Preparation of magnetic Co-Fe modified porous carbon from agricultural wastes by microwave and steam activation for mercury removal[J]. *Journal of Hazardous Materials*, 2020, 381: 120981.
- [22] 刘庆玉, 王永超, 梅自力, 等. 氯化锌浸渍水稻秸秆制备生物炭吸附氯

- 霉素的机理研究[J]. 沈阳农业大学学报, 2021, 52(05): 557-567.
- [23] CHENG X X, ZHENG C L, LU Q, et al. Adsorption of furazolidone, D-cycloserine, and chloramphenicol on granular activated carbon made from corn stover[J]. *Journal of Environmental Engineering*, 2019, 145(7): 04019038.
- [24] RUMBIDZAI, CHITONGO, BEATRICE, et al. Abatement of amoxicillin, ampicillin, and chloramphenicol from aqueous solutions using activated carbon prepared from grape slurry[J]. *Clean – Soil Air Water*, 2019, 47(2): e1800077.
- [25] YANG F, ZHANG Q, JIAN H, et al. Effect of biochar-derived dissolved organic matter on adsorption of sulfamethoxazole and chloramphenicol[J]. *Journal of Hazardous Materials*, 2020, 396: 122598.
- [26] LI Y R, ZHANG J, LIU H. Removal of chloramphenicol from aqueous solution using low-cost activated carbon prepared from *typha orientalis*[J]. *Water*, 2018, 10(4): 351.
- [27] LIU H, XU C, WEI X, et al. 3D hierarchical porous activated carbon derived from bamboo and its application for textile dye removal:
- Kinetics, isotherms, and thermodynamic studies[J]. *Water, Air, & Soil Pollution*, 2020, 231(10): 504.
- [28] MIRZAEIAN M, ABBAS Q, HUNT M R C, et al. Pseudocapacitive effect of carbons doped with different functional groups as electrode materials for electrochemical capacitors[J]. *Energies*, 2020, 13(21): 5577.
- [29] TANG L, YU J, PANG Y, et al. Sustainable efficient adsorbent: Alkali-acid modified magnetic biochar derived from sewage sludge for aqueous organic contaminant removal[J]. *Chemical Engineering Journal*, 2018, 336: 160-169.
- [30] YAN L, LIU Y, ZHANG Y, et al.  $ZnCl_2$  modified biochar derived from aerobic granular sludge for developed microporosity and enhanced adsorption to tetracycline[J]. *Bioresource Technology*, 2019, 297: 122381.
- [31] 柳慧. 碳基复合材料对两类常用抗生素的去除及机理研究[D]. 长沙: 湖南大学, 2019.

(责任编辑: 曲娜)

## Preparation of biochar based on magnetic mangosteen shell and its adsorption towards chloramphenicol

HUO Chaofei<sup>1</sup>, CHEN Wenyan<sup>1</sup>, ZHANG Jinfeng<sup>1</sup>, LIU Huan<sup>1,2,\*</sup>, ZHANG Rongli<sup>1</sup>

1. School of Chemical and Environmental Engineering, Anhui Polytechnic University, Wuhu 241000, China; 2. Anhui Laboratory of Clean Energy Materials and Chemistry for sustainable Conversion of Natural Resources, Wuhu 241000, China

\*Corresponding author, E-mail: huanhuan\_l@126.com

**Abstract** Mangosteen shell were chosen as raw material for preparing magnetic biochar via  $K_2C_2O_4$  activation and  $Fe(NO_3)_3$  magnetization. The influences of preparation conditions on the physical and chemical properties of biochar were investigated, and its adsorption performance towards chloramphenicol(CAP) was also studied. Results showed that the specific surface area and pore volume of magnetic activated biochar increased with the increase of Carbonization temperature and dosage of  $K_2C_2O_4$ , but  $Fe_3O_4$  was gradually reduced to elemental Fe. When the dosage of PGC-4-900 was  $0.3\text{ g}\cdot L^{-1}$ , and the CAP solution concentration was  $125\text{ mg}\cdot L^{-1}$ , the adsorption capacity towards CAP could reach  $316.3\text{ mg}\cdot g^{-1}$ . The CAP adsorption process by the biochar was a spontaneous, endothermic, and randomness increase one. CAP adsorption process on the biochar could be well fitted with pseudo-second order kinetics and Langmuir models. Magnetic mangosteen shell biochar had a wide pH adaptability during CAP adsorption. Pore filling and  $\pi-\pi$  interaction were the main mechanisms for CAP removal by magnetic biochar of mangosteen shell, while electrostatic effect could be ignored.

**Keywords** magnetic mangosteen shell biochar; chloramphenicol; adsorption behavior; adsorption mechanism