文章编号: 1004-0609(2012)10-2924-06

# 苯酚在活性炭上的吸附模型

尤翔宇<sup>1,2,3</sup>,杨杰<sup>4</sup>,王云燕<sup>1,2</sup>,苏艳蓉<sup>5</sup>,柴立元<sup>1,2</sup>,舒余德<sup>1,2</sup>

(1. 中南大学 冶金科学与工程学院, 长沙 410017;

2. 中南大学 国家重金属污染防治工程技术研究中心,长沙 410017;

3. 湖南省环境保护科学研究院,长沙 410004; 4. 长沙市审计局,长沙 410013;

5. 中机国际工程设计研究院有限责任公司,长沙 410007)

摘要:采用静态吸附实验研究苯酚在活性炭上的吸附热力学及动力学行为。采用预处理后的活性炭吸附苯酚,吸 附过程遵守二级动力学方程,最大吸附量为0.2761g/g。吸附热为-23.89kJ/mol,吸附键强度较小,一个苯酚分 子通过氢键吸附在活性炭界面两个活性点上;随着苯酚引入量的增加,红外光谱在3432 cm<sup>-1</sup>的羟基谱线由尖逐 渐变宽,出现弥散光谱,由此推测出苯酚通过羟基上的氢键发生缔合。综合所得数据提出活性炭吸附苯酚的模型, 并圆满解释相关的实验现象。

关键词: 苯酚; 活性炭; 吸附模型

中图分类号: X703.1, X793

文献标志码: A

# Adsorption model of phenol on activated carbon

YOU Xiang-yu<sup>1, 2, 3</sup>, YANG Jie<sup>4</sup>, WANG Yun-yan<sup>1, 2</sup>, SU Yan-rong<sup>5</sup>, CHAI Li-yuan<sup>1, 2</sup>, SHU Yu-de<sup>1, 2</sup>

(1. School of Metallurgical Science and Engineering, Central South University, Changsha 410017, China;

2. National Engineering Research Center for Pollution Control of Heavy Metals, Central South University,

Changsha 410017, China;

3. Hunan Research Academy of Environmental Sciences, Changsha 410004, China;

4. Changsha Municipal Audit Bureau, Changsha 410013, China;

5. China Machinery International Engineering Design & Research Institute Co., Ltd., Changsha 410007, China)

**Abstract:** The dynamics and thermodynamics of activated carbon adsorbing phenol were investigated by static adsorption experiments. The adsorption process obeys the second-level dynamic equation, where the pretreatment activated carbon is used to adsorb phenol. The maximum adsorption capacity is 0.276 1 g/g. The experimental results deduced from the adsorption thermodynamics computation and the infrared spectrogram shows that the adsorption heat is -33.046 kJ/mol, the adsorption bond strength is small, and a phenol molecule adsorbs on two active points of activated carbon surface via hydrogen bond. With the increase of phenol dosage, the infrared spectrum broadens gradually on 3 432 cm<sup>-1</sup> hydroxyl spectral line, the dissemination spectrum occurs, which indicates that phenol associates through hydrogen bond on hydroxyl. Adsorption model being built based to the obtained data could be used to explain the related experiment phenomena.

Key words: phenol; activated carbon; adsorption model

基金项目:国家杰出青年科学基金资助项目(50925417);国家自然科学基金重点项目(50830301);湖南省研究生科研创新项目(CX2010B121) 收稿日期:2011-10-18;修订日期:2012-03-20

通信作者: 王云燕, 副教授, 博士; 电话: 0731-88830577; E-mail: wyy@csu.edu.cn

苯酚是一种常见的高毒性难降解有机物。焦化工 业的发展使含酚废水的排放量越来越大,成分也越来 越复杂。含酚废水 COD 含量高,苯环结构稳定,不 易分解,可生化性差,处理难度大,是当前环境领域 研究的热点与难点问题<sup>[1]</sup>。因此,研究开发高效的含 酚废水处理技术具有十分重要的意义。

吸附法在处理含酚废水中应用较为广泛,吸附剂 对废水中苯酚的吸附具有很好的可逆性,容易脱附回 收<sup>[2]</sup>,能多次使用,处理效果明显,且吸附剂可选择 的范围较多。常用的吸附剂如活性炭<sup>[3]</sup>、沸石<sup>[4]</sup>、膨润 土<sup>[5]</sup>、大孔树脂<sup>[6-7]</sup>等对苯酚的吸附效率一般都在90% 以上。活性炭是以碳为主要成分的吸附材料,结构比 较复杂。活性炭的吸附性能不仅和其空隙结构有关, 而且与其化学组成和化学结构有关<sup>[8]</sup>。作为多孔吸附 剂的活性炭基本上是非结晶性物质,由微细的石墨状 微晶和将其连接在一起的碳氢化合物构成的,固体部 分之间的间隙形成孔隙,赋予活性炭所特有的吸附性 能。王贵珍等<sup>[3]</sup>对毛竹活性炭的制备及其吸附苯酚废 水进行了研究; RADOVIC 等<sup>[9]</sup>研究了不同活性炭表 面物理化学特性,包括表面含氧基团、孔径及活性炭 材质等对苯酚吸附去除率的影响。ROOSTAEI 等<sup>[10]</sup> 等研究的实验结果表明活性炭对苯酚的吸附性能优于 硅胶和活性铝土: VIRARAGHAVAN<sup>[11]</sup>采用泥炭处理 苯酚废水,去除率达到 46.1%,吸附效果明显优于飞 灰与皂土; 詹旭等<sup>[12]</sup>研究活性炭吸附苯酚废水的处理 效果,在活性炭用量为14g/L,初始浓度为0.505mg/L 的情况下, 20 min 挥发酚的去除率即可达到 96.04%。 这些研究表明,采用活性炭处理含酚废水是完全可行 的。

目前,国内外对活性炭吸附处理苯酚废水的研究 大多停留在工艺上<sup>[13]</sup>,没有对苯酚吸附过程进行深入 研究,无法清楚地解释苯酚的吸附机理,影响该工艺 的研究和应用。本文作者在查明活性炭吸附苯酚行为 的过程后,由吸附热力学、吸附动力学及吸附不同浓 度苯酚后活性炭的红外光谱图推测出活性炭吸附苯酚 的模型,为苯酚吸附工艺过程的优化和吸附机理的探 讨提供理论依据。

# 1 实验

## 1.1 苯酚废水

模拟苯酚废水:称取 1.35 g 苯酚溶于 1000 mL 水中,总有机碳(TOC)浓度为 950 mg/L,化学需氧量(COD)浓度为 2 850 mg/L,pH 值为 6.5。

#### 1.2 实验过程

将购置的 HA-B 型活性炭用清水冲洗干净,再放入沸水中煮去除杂质后烘干备用。

称取一定量的预处理后活性炭吸附剂投入到已调 pH值的装有 100 mL 模拟苯酚废水的锥形瓶中,恒温 振荡(转速 170 r/min,反应温度 20 ℃),反应完成后取 样,在 520 nm 的波长下,用 722 型可见光分光光度计 对剩余苯酚浓度进行检测。

在吸附等温线研究中,活性炭用量为5g/L,溶液 pH 值为 5.8。在吸附动力学研究中,活性炭用量为 5g/L,苯酚初始浓度为 1.35g/L,溶液 pH 值 5.8,反应时间为 2 h。

实验过程中溶液 pH 值使用稀 H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub> 和 NaOH 调整。所有实验均设 3 个平行样,测量数据的平均值用于结果分析。

# 1.3 分析方法

标准曲线法:于一组 8 支 50 mL 比色管中分别加入 0、0.5、1.0、3.0、5.0、7.0、10.0、12.5 mL 苯酚标 准中间液,加水至 50 mL 标线,加 0.5 mL 缓冲溶液, 混匀,此时 pH 值为 10±0.2,加入 4-氨基安替比林溶 液 1.0 mL 混匀。再加 1.0 mL 铁氰化钾溶液,充分混 匀,放置 10 min 后于 510 nm 波长下用光程 20 mm 的 比色皿,以纯水为参比,测量吸光度,经空白校正后, 绘制吸光度对苯酚含量的标准曲线。

 $\rho = \frac{m}{v} \times 1\ 000$ 

式中:  $\rho$  为苯酚浓度, mg/L; *m* 为由水样校正吸光度, 从校准曲线上查得苯酚含量, mg; *v* 为移取的溶液体积, L。

样品的红外光谱采用傅里叶红外光谱仪(美国热电公司, Nicolet Nexus670)测定; TOC 采用总有机碳测定仪(日本岛津公司生产, TOC-V<sub>CPH</sub>)测定。

# 2 结果与讨论

### 2.1 吸附动力学

在活性炭投加量 0.5 g, 温度 20 ℃, 苯酚浓度 1.35 g/L 时, 吸附量随反应时间的变化如图 1 所示。由图 1 可看出,随着时间的增加,活性炭吸附苯酚的量在 70 min 时逐渐达到平衡,为了保证活性炭吸附苯酚能达到饱和,采取的吸附时间为 120 min。

在活性炭吸附剂吸附苯酚的动力学研究中,分别 用一级动力学方程(Pseudo-first-order)和二级动力学方 程(pseudo-second-order)对活性炭吸附动力学行为进 行拟合<sup>[14]</sup>,得到相关系数分别为 0.984 2、0996 3,其 他拟合结果见表 1。

#### 表1 活性炭吸附苯酚的动力学参数

 Table 1
 Kinetic parameters of phenol adsorption on activated carbon

_	Pseudo-first-order		Pseudo-second-order	
$Q_{e'}$ (mg·g <sup>-1</sup> )	$\lg(q_{e} - q_{t}) = \lg q_{e} - \frac{k_{1}}{2.3}t$		$\frac{t}{q_t} = \frac{1}{k_2 q_e^2} + \frac{t}{q_e}$	
	$k_1$	$q_{ m e}/({ m mg}\cdot{ m g}^{-1})$	<i>k</i> <sub>2</sub>	$q_{ m e}/$ (mg·g <sup>-1</sup> )
120.958	0.041	105.36	0.008 59	127.551

 $Q_e$ : equilibrium adsorption capacity with experimentally measured, mg/g;  $q_e$ : equilibrium adsorption capacity calculated with kinetic equation, mg/g; *t*: reaction time, min;  $k_1$ : adsorption constant of pseudo-first-order equation;  $k_2$ : adsorption constant of pseudo-second-order equation.



Fig. 1 Relationship between adsorption capacity and reaction time

由表 1 看出,根据一、二级吸附动力学方程计算 的平衡吸附量分别为 105.36、127.55 mg/g,实验测得 的平衡吸附量为 120.96 mg/g,二级动力学方程计算出 的平衡吸附量接近实验值,且拟合的相关系数更高。 所以,二级动力学方程更适合描述活性炭吸附苯酚的 吸附动力学,表明活性炭吸附苯酚的过程为化学吸附。

# 2.2 吸附等温线

在不同的苯酚初始浓度下,投加 0.5 g 活性炭,吸 附平衡时间为 120 min,实验结束测定平衡浓度。在 不同温度下进行上述实验得到吸附等温曲线如图 2 所示。



图 2 活性炭吸附量与平衡浓度的关系

Fig. 2 Relationship between adsorption capacity and equilibrium concentration

由 Clausius-clapyron 方程式推导可得

$$Q = -\frac{RT_2T_1}{T_2 - T_1} \ln \frac{c_2}{c_1}$$
(1)

式中: Q 为吸附热, kJ/mol; R 为摩尔气体常数, 8.314 J/(mol·K);  $T_1$ 、 $T_2$  分别为反应温度, K;  $c_1$ 、 $c_2$  分别为 温度  $T_1$ 、 $T_2$ 时对应的平衡浓度, mol/L。

根据两个不同温度下吸附平衡浓度可近似求得吸附热。吸附通常为放热过程,故由图 2 提供的数据及式(1)求得吸附热为-23.89 kJ/mol。吸附热较小,介于物理吸附和化学吸附之间,推测可能为氢键吸附。

### 2.3 吸附位

如果苯酚吸附在活性炭粒子表面的两个位置 上<sup>[15-16]</sup>,吸附平衡时应遵循如下方程式:

$$\theta = \frac{(bc)^{1/2}}{1 + (bc)^{1/2}} \tag{2}$$

式中: b 为吸附平衡常数,又称吸附系数; c 为不同初 始浓度时的平衡浓度, mol/L;  $\theta$  为吸附位覆盖度,可 以用不同初始浓度时的平衡吸附量 q 与饱和吸附量  $q_m$ 的比值表示,即 $\theta = q/q_m$ 。

将方程式(2)转化为线性方程式得

$$\frac{c^{1/2}}{q} = \frac{1}{bq_{\rm m}} + \frac{c^{1/2}}{q_{\rm m}}$$
(3)

用 c<sup>1/2</sup>/q 对 c<sup>1/2</sup> 作图得一直线,结果如图 3 所示, 由直线斜率得 q<sub>m</sub> 为 0.276 1 g/g, 拟合相关系数为 0.993 1。结果表明,苯酚吸附在活性炭上时与两个活 性点成键。



**Fig.3** Relationship between  $c^{1/2}/q$  and  $c^{1/2}$ 

#### 2.4 苯酚在活性炭上的吸附形态

2.4.1 红外光谱

为了查明苯酚在活性炭上的吸附形态,测定不同 苯酚浓度下活性炭吸附苯酚后的红外光谱图,如图 4 所示。图 4 中由下往上曲线 1~4 分别为活性炭,加入 浓度为 0.65 g/L 苯酚,浓度为 1.95 g/L 苯酚及浓度为 6.5 g/L 苯酚的活性炭红外光谱。随着苯酚引入量的增 加,羟基吸收带由活性炭得到的尖峰逐渐变宽,出现 弥散的宽谱。而由 1 000 cm<sup>-1</sup>处吸收带的位置没有偏 移,可知苯环在活性炭上无相互作用,因此可以认为 活性炭吸附苯酚时是苯酚的羟基与活性炭的表面发生 作用。





**Fig.4** IR spectra of activated carbon: 1—Activated carbon; 2—0.65 g/L phenol+activated carbon; 3—1.95 g/L phenol+ activated carbon; 4—6.5 g/L phenol+activated carbon

#### 2.4.2 活性炭羟基的形成

由活性炭的红外光谱图看到,在波长为 3 432 cm<sup>-1</sup>时出现很强的 O—H 伸缩振动,表明活性炭存在 羟基,可以这样推测活性炭中有羟基形成。活性炭类 似石墨分子结构,由大量微晶分子组成,碳分子用 sp2 杂化轨道形成δ键骨架,微晶中的一个未饱和 sp2 杂化轨道与 O—H 键中氧原子一个 sp3 轨道成键,形成 活性炭表面上的羟基,剩下的两个 sp3 杂化轨道均有 孤对电子。按照价键理论,键的结构式表示为

$$\begin{bmatrix} :O:\\ C & H \end{bmatrix}$$
(4)

### 2.4.3 苯酚在活性炭上的吸附化学键结构式

在苯酚分子中,氧原子的价电子是以 sp2 杂化轨 道参与成键。酚羟基中氧原子上的一对未共用电子对 所在 p 轨道与苯酚的 6 个碳原子的 p 轨道平行形成离 域 π 键, sp2 杂化轨道中其中一个 sp2 轨道与酚中 C 成键,另一个 sp2 轨道与 H 原子成键。第三个 sp2 轨 道具有未用的孤对电子,苯酚分子结构可表示为



由式(4)~(5)可知,活性炭中羟基氧原子 sp3 轨道 中存在的孤对电子,可与苯酚中羟基中的氢形成氢键, 苯酚吸附在活性炭上的结构为



2.4.4 苯酚在活性炭上的吸附形态

由等温方程求得的吸附热为-33.046 kJ/mol,也证 明苯酚以氢键吸附在活性炭上<sup>[17]</sup>。式(5)表明,苯酚羟 基中氧一个 sp3 轨道有一对未用的孤对电子,通过它 形成氢键如式(6)所示。图 5 所示为苯酚在活性炭上的 吸附态示意图。由图 5 看到,活性炭中的羟基使吸附 的苯酚发生缔合,故随着苯酚浓度的增加,使羟基的 氧原子有两对孤对电子,其中一对可以与另一个被吸 附酚的羟基氧原子又形成了氢键。通过这种连结方式 使苯酚在活性炭界面上发生缔合。这就解释了红外光 谱中随活性炭吸附苯酚吸附量的增加,羟基吸附带变 宽,出现弥散的宽谱。式(5)中苯酚在活性炭的吸附是 通过两个氢键吸附在活性炭两个羟基的氧原子上,吸 附位为 2,与吸附等温曲线实际结果一致。



# 图 5 苯酚在活性炭上的吸附态示意图

Fig. 5 Structure of phenol adsorbed on activated carbon

### 2.5 吸附模型对实验现象的解释

2.5.1 温度对活性炭吸附苯酚的影响

在活性炭投加量为 0.5 g,吸附时间为 120 min, 苯酚浓度为 1.34 g/L, pH 值为 6 时,当温度从 10 ℃ 增加到 70 ℃时,得到吸附量与温度的关系如图 6 所 示。



图 6 温度对活性炭吸附苯酚的影响 Fig.6 Effect of temperature on phenol adsorption on activated carbon

由图 6 可看出,当温度小于 20 ℃时,活性炭吸附 苯酚的吸附量随着温度的升高而升高;当温度为 20 ℃ 时,得到最大的吸附量 0.163 g/g;当温度大于 20℃时, 活性炭的吸附量随着温度的升高而降低;当温度达到 70 ℃时,活性炭对苯酚的吸附量只有 0.1474 g/g。由 于吸附为放热反应,故增加温度,吸附效果变差。 2.5.2 初始 pH 值对活性炭吸附苯酚的影响

在温度 20 ℃,吸附时间为 120 min,苯酚浓度为 1.34 g/L,活性炭投加量为 0.5 g 时,改变 pH 值从 2 到 12,得到初始 pH 值对活性炭吸附苯酚的影响如图 7 所示。



图 7 初始 pH 值对活性炭吸附苯酚的影响

Fig.7 Effect of initial pH value on phenol adsorption on activated carbon

由图 7 看到,当活性炭在 pH 值为 6~7 时,活性 炭对苯酚有最大的吸附量;当 pH 值大于或小于 6~7 时,活性炭吸附苯酚的性能将受到很大的影响。酸性 条件下,活性炭吸附苯酚的性能有所降低,但影响不 明显。但当 pH 值大于 8 时,活性炭的吸附性能下降 明显;当 pH 值大于 12 时,活性炭吸附性能几乎完全 丧失,吸附量只有 0.04 g/g。由式(5)看到,酚羟基中 氧原子上的一对未共用电子对所在的 p 轨道与苯环的 六个碳原子平行,组成共轭体系。使氧原子的负电荷 离域,降低了氧原子上的电子云密度,从而消弱 O— H 键与活性炭形成的氢键。故随着 OH 浓度的增加, 会发生如下反应:



当 OH 达到一定程度后,氢键全部断裂,故活性 炭失去吸附性能。

# 3 结论

1) 活性炭对苯酚的吸附遵守二级动力学方程,最大吸附量为 0.2761 g/g。

2) 活性炭吸附苯酚服从朗格缪尔方程式,表明有 一个苯酚分子吸附在两个活性点上。实际测得的吸附 热为-33.046 kJ/mol,表明吸附键的强度较小,推测苯 酚通过氢键吸附在活性炭上。

3) 红外光谱实验表明,随着苯酚浓度增加,红外 光谱在 3 432 cm<sup>-1</sup>的羟基谱线由尖逐渐变宽,出现弥 散光谱,推测苯酚通过氢键发生缔合。

4) 提出了活性炭吸附苯酚的模型,并圆满解释吸 附实验的有关现象。

### REFERENCES

- [1] DOS SANTOS V L, MONTEIRO A S, BRAGA D T, SANTORO M M. Phenol degradation by Aureobasidium pullulans FE13 isolated from industrial effluents[J]. Journal of Hazardous Materials, 2009, 161(2/3): 1413–1420.
- [2] LIN K L, PAN J Y, CHEN Y W, CHENG R M, XU X C. Study the adsorption of phenol from aqueous solution on hydroxyapatite nanopowders[J]. Journal of Hazardous Materials, 2009, 161(1): 231–240.
- [3] 王贵珍,李丽欣,李永真,薛全民.毛竹活性炭制备及其对含 苯酚废水吸附的研究[J].高校化学工程学报,2010,24(4): 700-704.

WANG Gui-zhen, LI Li-xin, LI Yong-zhen, XUE Quan-min. Study on the preparation of bamboo activated carbon and its phenol adsorption properties[J]. Journal of Chemical Engineering of Chinese Universities, 2010, 24(4): 700–704.

- [4] 李增新, 孟 韵, 梁 强, 王彤. 壳聚糖改性沸石吸附废水中的苯酚[J]. 生态环境, 2008, 17(6): 2168-2172.
  LI Zeng-xin, MENG Yun, LIANG Qiang, WANG Tong. Adsorption of phenol in wastewater with modified zeolite-chitosan adsorbent[J]. Ecology and Environment, 2008, 17(6): 2168-2172.
- [5] MA J F, ZHU L Z. Removal of phenols from water accompanied with synthesis of organobentonite in one-step process[J]. Chemosphere, 2007, 68(10): 1883–1888.
- [6] JUANG R S, SHIAN J Y. Adsorption of phenol from water onto macrovoreticularresins[J]. Journal of Hazardous Materials, 1999, B(70): 171–183.
- [7] 周 芸,胡俐萍,徐满才.两种酰胺基数值对苯酚的吸附热

力学[J]. 湖南师范大学自然科学学报, 2007, 30(4): 85-89. ZHOU Yun, HU Li-ping, XU Man-cai. Adsorption thermodynamics of phenol onto polymeric adsorbents with amide groups[J]. Journal of Natural Science of Hunan Normal University, 2007, 30(4): 85-89.

[8] 王 璞, 闵小波, 柴立元, 王云燕, 方 艳, 常 皓, 袁 林. 颗粒活性炭对乳酸钠的吸附及其特性[J]. 中国有色金属学报, 2007, 17(6): 1008-1013.

WANG Pu, MIN Xiao-bo, CHAI Li-yuan, WANG Yun-yan, FANG Yan, CHANG Hao, YUAN Lin. Adsorption of sodium lactate on modified active carbon and its characteristics[J]. The Chinese Journal of Nonferrous Metals, 2007, 17(6): 1008–1013.

- [9] RADOVIC L R, MORENO-CASTILLA C, RIVERA-UTRILLA J. Carbon materials as adsorbents in aqueous solutions[J]. Chemistry and Physics of Carbon, 2000, 27: 227.
- [10] ROOSTAEI N, TEZEL F H. Removal of phenol from aqueous solutions by adsorption[J]. Journal of Environmental Management, 2004, 70(2): 157–164.
- [11] VIRARAGHA V T. Removal of phenol from wastewater by adsorption on peat, fly ash and bentonite[J]. Environment Engineering, 1992, 5: 311–317.
- [12] 詹 旭, 邹路易, 邵 帅, 李 靖. 活性炭对挥发酚的吸附特 性[J]. 科技导报, 2010, 28(24): 44-47.
  ZHAN Xu, ZOU Lu-yi, SHAO Shuai, LI Jing. Absorption characteristics of activated carbon on volatile phenol[J]. Science & Technology Review, 2010, 28(24): 44-47.
- [13] BUSCA G, BERARDINELLI S, RESINI C, ARRIGHI L. Technologies for the removal of phenol from fluid streams: A short review of recent developments[J]. Journal of Hazardous Materials, 2008, 160(2/3): 265–288.
- [14] HAMEED B H, AHMAD A A, AZIZ N. Isotherms kinetics and thermodynamics of acid dye adsorption on activated palm ash[J]. Chemical Engineering Journal, 2007, 133: 195–203.
- [15] 张金利, 冀秀玲, 李 韡, 黄群武. 苯酚在活性炭上吸附平衡 模型的研究[J]. 化学工业与工程, 2001(6): 341-345. ZHANG Jin-li, JI Xiu-ling, LI Wei, HUANG Qun-wu. Study on adsorption in activated carbon[J]. Chemical Industry & Engineering, 2001(6): 341-345.
- [16] 张启伟, 王桂仙. 竹炭对苯酚吸附的热力学及动力学参数的研究[J]. 生物质化学功工程, 2008, 42(2): 19-22.
  ZHANG Qi-wei, WANG Gui-xian. Study on the kinetic and the thermodynamic parameters for adsorption of phenol by bamboo-charcoal[J]. Biomass Chemical Engineering, 2008, 42(2): 19-22.
- [17] 辛 勤. 固体催化剂研究方法[M]. 北京: 科学出版社, 2004: 364-367.

XIN Qin. Methods for the investigation of solid catalysts[M]. Beijing: Science Press, 2004: 364–367.