

添加成膜促进剂合成致密 ZSM-5 分子筛膜

程志林^{* a, b} 晁自胜^b 方维平^b 林海强^b 万惠霖^{b*}

(^a 华东师范大学化学系 绿色化学与化工过程绿色化上海市重点实验室 上海 200062)

(^b 厦门大学化学系 固体表面物理化学国家重点实验室 厦门 361005)

摘要 报道了一种添加氯化钠低温条件下合成出具有纳米尺寸的 ZSM-5 分子筛, 并以其为晶种预吸附在多孔氧化铝载体上, 再通过添加成膜促进剂氯化钠二次水热合成制备出高度致密 ZSM-5 分子筛膜的新方法. 通过考察添加的钠离子浓度对成膜的影响, 认为在一定浓度范围内钠离子能够促进成膜. SEM 结果也验证了这一结论, 分子筛膜主要是由孪生聚晶分子筛组成. 渗透结果显示, 当添加量为 $x = 100$ (Al_2O_3 84 SiO_2 10 Na_2O $x\text{NaCl}$ 15TPABr 3500 H_2O) 时, 在室温和 0.1 MPa 的条件下, $\text{H}_2/\text{C}_3\text{H}_8$ 的理想选择性最大值 23.7, 温度提高到 200 °C 时的选择性下降为 9.4, 但仍然高于努森扩散值 (4.69), 表明该膜具有高度的完整性.

关键词 分子筛膜, 纳米, ZSM-5, 气体分离

Synthesis of Compact ZSM-5 Zeolite Membrane by Adding the Promoter NaCl

CHENG, Zhi-Lin^{* a, b} CHAO, Zi-Sheng^b FANG, Wei-Ping^b LIN, Hai-Qiang^b WAN, Hui-Lin^b

(^a Key Laboratory of Green Chemistry and Chemical Process Greening, Department of Chemistry,
East China Normal University, Shanghai 200062)

(^b State Key Laboratory for Physical Chemistry of Solid Surface, Department of Chemistry, Xiamen University, Xiamen 361005)

Abstract The compact ZSM-5 membranes was synthesized on porous alumina substrates by pre-coating nanosized ZSM-5 seeds and then employing the twice hydrothermal synthesis with adding the promoter NaCl. Effect of Na^+ concentration on the formation of membrane was investigated in this work, indicating that adding a certain amount of NaCl can boost the growth of zeolite crystals on the substrates, thus forming the compact membrane consisted of highly intergrown crystals. The separating performance of zeolite membranes indicated that using a mixture with a composition of Al_2O_3 84 SiO_2 10 Na_2O 100 NaCl 15TPABr 3500 H_2O as synthesis gel, the ideal selectivity of $\text{H}_2/\text{C}_3\text{H}_8$ could reach a maximum value of 23.7 at room temperature and pressure difference of 0.1 MPa, and the permselectivity decreased to 9.4 at testing temperature of 200 °C, which is still higher than the corresponding Knudsen diffusion value (4.69), suggesting that the membrane synthesized by this method was defect-free.

Key words zeolite membrane, nanometer, ZSM-5, gas separation

生长在多孔载体上的分子筛膜在催化、分离等领域具有潜在应用价值, 倍受人们的关注^[1~4]. 沸石分子筛的有效孔径通常小于 1 nm, 从理论上讲, 其高度规整且可调的孔道结构非常适合作为分子择形分离的膜筛分孔, 是无机膜研究中最具有潜力的膜类型之一. ZSM-5 型分子筛是最为常用的择型催化剂的载体之一, 而其形成的分子筛膜在催化-分离一体化膜反应中具有潜在的应用前景^[5~7]. 合成分子筛膜的方

法多种多样, 包括原位水热晶化法、气相法和预吸附纳米晶种法等^[8~10], 其中以预吸附纳米晶种法得到的分子筛膜质量为最佳, 制备的重现性也最好. 合成分子筛的配比中常含有的阳离子是碱中所含的钠离子, 而钠离子在合成中起到的作用是以钠离子为中心体, 其它无机分子与钠离子配位构成正电四面体, 这种正电四面体可以起到模板作用^[11]. Persson 等^[12]研究发现, 钠离子在合成 ZSM-5 分子筛中起到加速晶

* E-mail: zlcheng@yanan.xmu.edu.cn

Received March 17, 2003; revised May 12, 2003; accepted August 30, 2003.

国家重点研究发展规划基金 (No. G1999022401) 和国家自然科学基金 (No. K16161) 资助项目.

化,减小粒径的作用. 本文首先通过在合成配比中添加一定比例的氯化钠在低温合成出纳米级的 ZSM-5 分子筛,并以其为晶种预吸附在多孔氧化铝载体上,再通过添加一定比例的促进剂氯化钠二次水热合成制备出高度致密的 ZSM-5 分子筛膜新方法.

1 实验部分

1.1 仪器

在 Rigaku Rotaflex D/MAX-C 型粉末衍射仪上进行 XRD 表征,使用 Cu K α ($\lambda = 0.15406$ nm) 为射线源,管电压 40 kV,管电流 30 mA,扫描速度 8 ($^{\circ}$ /min). 粉末态分子筛电镜表征在 JEM100CX 透射电子显微镜上完成,分子筛膜的电镜表征在 LEO-1530 型(德国里奥公司)扫描电子显微镜上进行,观测前对试样先进行喷金处理.

1.2 ZSM-5 分子筛晶种的制备

分别以硫酸铝和硅溶胶 ($w = 25\%$) 为铝源和硅源,将一定数量的四丙基溴化铵 (TPABr), NaOH, $Al_2(SO_4)_3$, NaCl 和去离子水混合均匀,在强烈的机械搅拌下用滴管缓慢地将硅溶胶加入,得到的凝胶具有 Al_2O_3 SiO_2 Na_2O NaCl TPABr $H_2O = 1\ 84\ 9.6\ 110\ 10\ 3500$ 的配比,装入不锈钢反应釜,在室温下陈化 12 h 后转移至 100 $^{\circ}C$ 的电热烘箱中晶化 12 h,然后升高烘箱温度为 120 $^{\circ}C$,继续晶化 5 d,用去离子水抽滤洗涤粉末产物至滤液呈中性,经室温干燥后得到白色粉末状 ZSM-5 分子筛,取 0.5 g 与 100 mL 无水乙醇在超声波振荡下混合均匀制成晶种预涂液.

1.3 ZSM-5 分子筛膜的制备

将自制的直径 24 mm,厚度 1.5 mm,空隙率约 60% 和孔径分布在 200 ~ 400 nm 之间的氧化铝载体在 12 mol/L 的 NaOH 溶液浸泡 12 h,以除去表面的油性杂质为目的,用去离子水多次超声清洗至中性,在 120 $^{\circ}C$ 下烘干备用. 将经预处理的氧化铝载体片在 ZSM-5 晶种预涂液中单面浸渍数分钟,室温干燥后再浸渍,如此重复 3 ~ 5 次后,在 120 $^{\circ}C$ 下烘干.

将已预吸附 ZSM-5 晶种的氧化铝载体用支架托起,垂直放入水热反应釜中,注入配比为 Al_2O_3 SiO_2 Na_2O NaCl TPABr $H_2O = 1\ 84\ 10\ x\ 15\ 3500$ ($x = 0 \sim 120$) 的反应凝胶至完全淹没载体,密封后放入温度为 150 $^{\circ}C$ 的电热烘箱中晶化 2 d,冷却后取出分子筛膜片用去离子水多次清洗后,在室温下干燥. 在测试前先行 N_2 渗透测定评价膜是否存在缺陷,然后在空气中按照一定的升、降温程序焙烧,以去除膜孔内的模板剂.

1.4 分子筛膜气体分离评价

单组分膜渗透测试在自制的不锈钢中渗透装置中进行,将分子筛膜用 O 型硅橡胶圈密封在渗透装置中,用待测气体对膜前后进行 20 min 的吹扫. 测试时膜前后的渗透压差控制在 0.1 MPa,当膜扩散到达稳态后,用皂膜流量计测量扩散气体的流速. 单组分渗透率通过有效膜面积、渗透压差和流速计算而得.

2 结果与讨论

2.1 NaCl 添加量对 ZSM-5 分子筛膜生长的影响

大量的研究表明,预涂布晶种与二次水热合成相结合是获得高质量分子筛膜的有效方法,晶种的颗粒尺寸、载体表面吸附晶种的数量和覆盖度对分子筛膜的致密度有很大的影响,一般认为,纳米尺寸的分子筛特别适合作为晶种,纳米尺寸的颗粒较容易吸附在载体表面和孔道中,颗粒分布均匀,能在一定程度上确保载体表面的膜分子筛的生长处于同步状态,从而获得致密均匀的分子筛膜. 图 1 是使用配比为 Al_2O_3 SiO_2 Na_2O NaCl TPABr $H_2O = 1\ 84\ 9.6\ 110\ 10\ 3500$ 的反应凝胶,在 120 $^{\circ}C$ 下晶化得到的 ZSM-5 晶种的 TEM 电镜照片. 可以观察到,晶化产物由大量的纳米颗粒团聚构成,颗粒尺寸一般在 40 ~ 60 nm 之间. 分子筛的 XRD 衍射谱图显示,上述所合成的分子筛基本是纯的 ZSM-5 分子筛晶体,与微米尺寸的分子筛峰宽相比,纳米尺寸的分子筛峰宽有所宽化(见图 2 所示). 图 3 所示为预涂纳米晶种载体的 SEM 图. 由图可见,载体表面完全覆盖了一层纳米尺寸的分子筛晶体,晶体排列紧密,完整性较好,晶粒尺寸在 60 nm 左右,与 TEM 得到的结果基本一致.

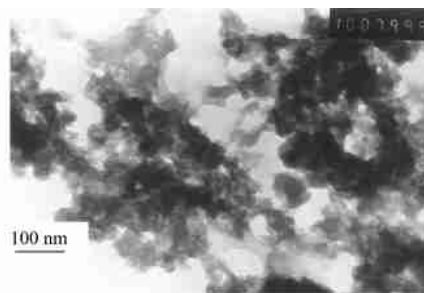


图 1 纳米 ZSM-5 分子筛的 TEM 图

Figure 1 TEM image of nanosized ZSM-5 zeolites

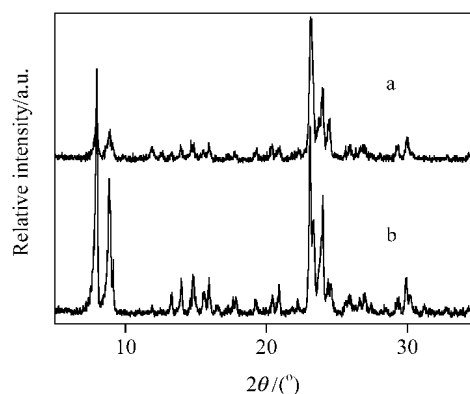


图 2 纳米 ZSM-5 分子筛的 XRD 谱图

Figure 2 XRD pattern of nanosized and micro-sized ZSM-5 zeolites
a—nanosized ZSM-5 zeolite; b—micro-sized ZSM-5 zeolite

以上述晶化产物为晶种,预吸附在多孔氧化铝载体上,在不同配比的反应胶中 150 $^{\circ}C$ 晶化得到的分子筛膜的 XRD

谱图见图4. 实验结果发现, 预吸附晶种与未吸附晶种的结果存在很大区别, 经预吸附处理后得到的 ZSM-5 分子筛膜具有较强的 ZSM-5 分子筛的特征 X 射线衍射峰, 载体的 XRD 信号明显减弱, 说明在氧化铝载体表面已较完全覆盖一层致密的分子筛膜, 而未预涂晶种处理的载体合成后仅具有微弱的分子筛 X 射线衍射信号, 主要表现为载体的 XRD 衍射峰. 以上实验结果表明, 预涂纳米晶种能够显著促进分子筛膜的生长, 主要表现在预涂晶种增加了载体表面吸附凝胶层的晶核数量, 从而加快了凝胶层转化成为连续分子筛膜.

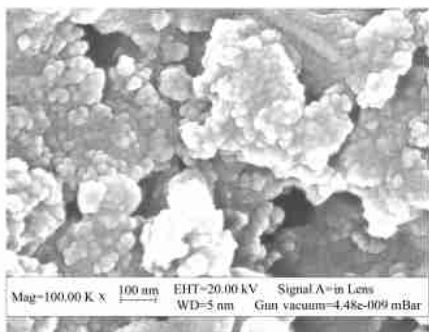


图3 纳米 ZSM-5 分子筛的 SEM 谱图

Figure 3 SEM image of nanosized ZSM-5 zeolite coated on substrate

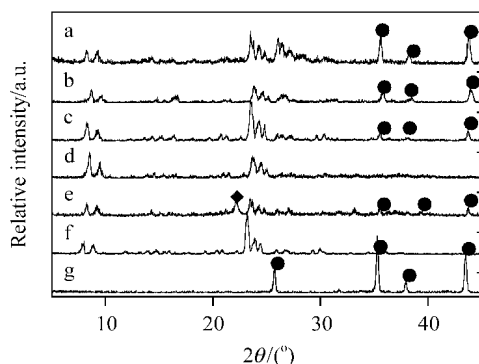


图4 添加不同含量 NaCl 制备的 ZSM-5 分子筛膜的 XRD 谱图

Figure 4 XRD patterns of ZSM-5 composite membranes with a mixture composition of Al_2O_3 84 SiO_2 10 Na_2O $x\text{NaCl}$ 15TPABr 3500 H_2O a, b, c, d, e — $x = 0, 60, 80, 100, 120$, f — ZSM-5 zeolite powder, g — Al_2O_3 substrate. — Peaks of Al_2O_3 substrate; — peaks of SiO_2 crystal

二次晶化时采用的反应凝胶配比, 其中氯化钠的含量对分子筛膜产品的生长形式和致密度具有很大影响. 从图4中可以看出, 在反应凝胶中添加一定比例的 NaCl 对 ZSM-5 分子筛膜的生长有一定的益处, 随着 NaCl 添加量的逐渐提高, 氧化铝载体的 XRD 衍射峰强逐渐减弱, 而 ZSM-5 的特征衍射峰强度略有增加, 在 NaCl 添加量 $x = 100$ 时, 得到的分子筛膜最为致密, 表现为载体 XRD 衍射峰消失; 继续增加添加量至 $x = 120$ 时, ZSM-5 分子筛特征衍射峰强度稍有下降, 同时出现较弱的载体 XRD 衍射峰, 表明过高的 NaCl 添加量可能不利于 ZSM-5 分子筛膜的合成.

图5 给出不同 NaCl 添加量得到的 ZSM-5 分子筛膜的

SEM 电镜照片. 可以看出, 未添加 NaCl 和添加 NaCl 得到的 ZSM-5 分子筛膜具有不同的膜生长形式, 前者主要由较大尺寸 ($\sim \mu\text{m}$) 单一个体的 ZSM-5 分子筛晶粒散乱堆积而成, 明显存在大量的晶粒间隙. 实验中还发现, 当载体未预涂晶种时, 一次合成形成的分子筛膜气体选择性低于努森扩散值, 表明未预涂晶种一次合成较难形成致密的分子筛膜. 而预涂纳米晶种和添加一定比例的氯化钠合成的分子筛膜多以孪晶的形式存在, 分子筛晶粒紧密共边相联, 看不到较大缺陷存在, 这种孪晶的生长形式确保了分子筛膜具有很高的致密性, 并能够形成较大面积的片状分子筛膜附着在多孔氧化铝载体表面, 提高膜与载体之间的结合力. 当 NaCl 添加量在 $x = 40 \sim 120$ 之间变化时, 分子筛膜均呈孪生聚晶形式, 表面形貌无太大的差别. 以上结果充分表明, 反应凝胶体系中的—定比例的氯化钠对 ZSM-5 分子筛膜的起到促进分子筛聚晶生长的作用. 当添加量 $x = 100$ 时, 膜的厚度在 $20 \mu\text{m}$ 左右.

2.2 气体渗透分离性能

在焙烧去除模板剂之前先经 N_2 测试是否存在缺陷. 为了防止干燥过程中引起裂缝, 将上面制备的分子筛膜膜片放入渗透池中于 120°C 下通 N_2 气原位干燥 12 h, 升温速率 $0.5^\circ\text{C}/\text{min}$. 进行 N_2 测试的结果发现, 只要 NaCl 的添加量适当, 一次合成基本不透过 N_2 .

表1给出了不同添加量合成分子筛膜的 H_2 和 N_2 渗透性能和分离性能. 随着氯化钠添加量的增加, 渗透率有所减小, 而选择性则明显提高. H_2/N_2 的理想选择性随着添加量的增加有增加的趋势, 当添加量为 40 时, H_2/N_2 的理想选择性为 3.10, 低于相应的努森扩散选择性 (3.74), 而当添加量增加到 100 时, H_2/N_2 的理想选择性达到最大值 3.74, 接近相应的努森扩散值. N_2 和 CO 气体分子的动力学直径分别为 0.36 和 0.37 nm, 二者的努森扩散选择性为 1.00, 若是扩散是努森扩散控制, 则二者应该没有选择性. 从表1给出的 N_2/CO 选择性来看, N_2/CO 最大值为 1.15, 高于努森扩散值, 也表明分子筛膜存在分子筛筛分作用. 从 $\text{H}_2/\text{C}_3\text{H}_8$ 的理想选择性来看, 随着添加量从 40 增加至 100, 选择性从 6.39 增加到 23.70, 随后略微减小. $\text{H}_2/\text{C}_3\text{H}_8$ 的努森扩散值为 4.69, 而我们合成的膜最高达到 23.70, 远远高于努森扩散值, 表明气体扩散受分子筛孔道的影响, 气体至少部分通过孔道内扩散, 沸石膜存在分子筛筛分作用. 从表1给出了添加量为 100 所合成的膜在温度为 200°C 时的气体渗透分离结果. 可以看出, 温度提高, 气体的渗透率显著提高, 表明存在活化扩散. 然而气体的选择性则明显降低, $\text{H}_2/\text{C}_3\text{H}_8$ 的选择性则由室温下的 23.70 减小为温度 200°C 时的 9.40, 但这一结果仍然高于努森扩散值 4.69. 分子筛膜的 EDX 能谱分析结果可知所合成的 ZSM-5 分子筛膜的 Si/Al 在 40 左右.

一般认为预涂晶种合成分子筛膜, 由于晶种的存在增加了载体表面晶核的数量, 加速了载体表面吸附凝胶层的晶化, 有利于促进分子筛成膜^[13].

尽管所合成的分子筛膜具有气体分离的能力, 但气体的渗透率还未能满足实际应用的要求, 因此如何提高分子筛膜

的渗透通量还需进一步研究.

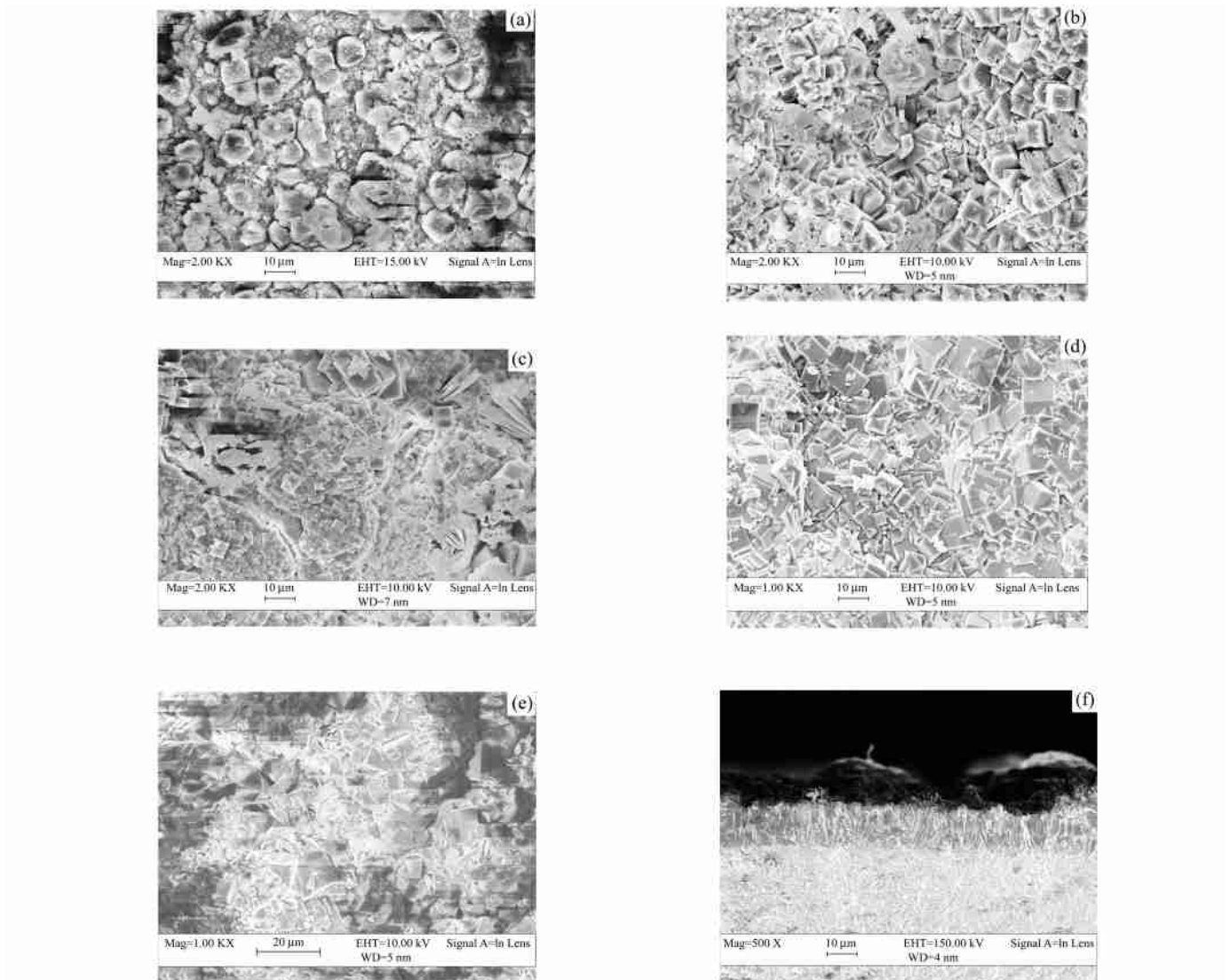


图 5 添加不同含量 NaCl 制备的 ZSM-5 分子筛膜的 SEM 谱图

Figure 5 SEM images of ZSM-5 zeolite membrane with a mixture composition of Al_2O_3 84 SiO_2 10 Na_2O $x\text{NaCl}$ 15TPABr 3500 H_2O $x = 0$ (a) ; 40 (b) ; 80 (c) ; 100 (d) ; 120 (e) ; cross section ($x = 100$) (f)

表 1 添加不同含量 NaCl 制备的 ZSM-5 分子筛膜的气体渗透和渗透选择性

Table 1 Permeance and permselectivities of ZSM-5 zeolite membranes synthesized from a mixture composition of Al_2O_3 84 SiO_2 10 Na_2O $x\text{NaCl}$ 15TPABr 3500 H_2O

x	Testing temperature/	Permeance ($\times 10^{-8} \text{ mol} \cdot \text{Pa}^{-1} \cdot \text{m}^{-2} \cdot \text{s}^{-1}$)	Permselectivity after calcination		
		J_{H_2}	H_2/N_2	H_2/CO	$\text{H}_2/\text{C}_3\text{H}_8$
40	30	76.4	3.10	3.36	6.39
80	30	53.3	3.64	3.79	17.10
100	30	46.7	3.74	4.31	23.70
100	200	60.9	3.08	3.12	9.40
120	30	48.2	3.66	3.94	15.45

References

- 1 Xu, X.-C.; Yang, W.-S.; Liu, J.; Lin, L.-W. *Chem. Commun.* **2000**, 603.
- 2 Chen, X.-B.; Yang, W.-S.; Liu, J.; Xu, X.-C.; Huang, A.-S.; Lin, L.-W. *J. Mater. Sci. Lett.* **2002**, 21, 1023.
- 3 Aoki, K.; Kusakabe, K. S.; Mbrooka, S. *J. Membr. Sci.* **1998**, 141, 197.
- 4 Xu, X.-C.; Yang, W.-S.; Liu, J.; Lin, L.-W. *Sep. Purif. Technol.* **2001**, 25, 475.
- 5 Liu, B.-S.; Au, T.-C. *Catal. Lett.* **2001**, 77, 67.
- 6 Zhang, X.-F.; Li, Y.-S.; Wang, J.-Q.; Tong, H.-R.; Lin, C.-H. *Sep. Purif. Technol.* **2001**, 25, 269.
- 7 Ciavarella, P.; Casanave, D.; Mouddeb, H.; Miachon, S.; Fiaty, K.; Dalmon, J. A. *Catal. Today* **2001**, 67, 177.
- 8 Matsukata, M.; Nishiyama, N.; Uayama, K. *J. Chem. Soc., Chem. Commun.* **1990**, 339.
- 9 Zhang, C.-S.; Yin, J.-L.; Xiang, S.-H.; Li, H.-X. *Chem. Commun.* **1996**, 1285.
- 10 Lassnanti, M.; Jareman, F.; Hedlund, J.; Creaser, D.; Stettr, J. *Catal. Today* **2001**, 67, 109.
- 11 Xu, R.-R.; Pang, W.-Q.; Tu, K.-G. *Synthesis and Structure of Molecule Sieve*, Jilin University Press, Changchun, **1987**, p. 249 (in Chinese).
(徐如人, 庞文琴, 屠昆岗, 沸石分子筛的结构与合成, 吉林大学出版社, 长春, **1987**, p. 249)
- 12 Persson, E.; Schoeman, B. J.; Sterte, J.; Otterstedt, J. E. *Zeolites* **1995**, 15, 611.
- 13 Boudreau, L. C.; Kuck, J. A.; Tsapatis, M. *J. Membr. Sci.* **1992**, 152, 41.

(A0303171 SHEN, H.; FAN, Y. Y.)