[Article]

www.whxb.pku.edu.cn

ZSM-5、ZSM-57 分子筛和丝光沸石间的转晶规律

刘百军* 曾贤君 王辉 黄永 汪梅

(中国石油大学(北京)CNPC 催化重点实验室,北京 102249)

摘要: 考察了硅铝比、碱度、有机胺模板剂、晶化时间及温度等合成条件对 ZSM-5、ZSM-57 分子筛和丝光沸石 之间相互转晶的影响. 发现较高的碱度、较长的晶化时间有利于合成丝光沸石;较低的碱度、较高的诱导晶化温 度、较长的晶化时间有利于合成低硅铝比的 ZSM-57 分子筛;合成低硅铝比的 ZSM-5 分子筛则需要在能合成丝 光沸石和 ZSM-57 分子筛的碱度区间内精确调节碱度, 缩短晶化时间、降低诱导晶化温度、加入适当晶种, 有利 于合成低硅铝比的 ZSM-5 分子筛. 合成条件稍微改变, 会导致各种沸石之间发生转晶, 晶化产物出现两种或两 种以上的晶型.

关键词: ZSM-5; ZSM-57; 丝光沸石; 转晶 中图分类号: O643

Crystal Transformation among ZSM-5, ZSM-57 and Mordenite

LIU Bai-Jun^{*} ZENG Xian-Jun WANG Hui HUANG Yong WANG Mei (Key Laboratory of Catalysis of CNPC, China University of Petroleum, Beijing 102249, P. R. China)

Abstract: The crystal transformation among ZSM-5, ZSM-57, and mordenite was studied under different conditions, such as SiO_2/Al_2O_3 molar ratio, alkalinity, *n*-butylamine template, crystallization time, and temperature. The results showed that higher alkalinity and longer crystallization time were of benefit to mordenite; lower alkalinity and higher induction temperature of crystallization were in favor of ZSM-57 with low $n(SiO_2)/n(Al_2O_3)$ ratio; alkalinity was required to be adjusted accurately to synthesize ZSM-5 with low $n(SiO_2)/n(Al_2O_3)$ ratio; shortening of crystallization time, decrease in induction temperature of crystallization, and the addition of seed crystal were all in favor of ZSM-5 with low $n(SiO_2)/n(Al_2O_3)$ ratio. A slight change in the above conditions would result in the transformation among the three crystals, and two or more crystal phases could be observed in the products.

Key Words: Zeolite ZSM-5; Zeolite ZSM-57; Mordenite; Crystal transformation

ZSM-5 与 ZSM-57 分子筛均属于 Ferrierite 系 沸石,具有非常特殊的孔道结构及催化性能,因其 良好的热稳定性和耐酸性及良好的疏水性和水蒸 气稳定性而受到国内外石油化工界的重视¹¹.其中 ZSM-5 用于烃类芳构化¹²、芳烃烷基化¹³、甲苯歧化¹⁴ 等非常重要的化工过程,而 ZSM-57 相对于ZSM-5 有更好的烷烃裂化性能¹¹.丝光沸石具有一维直孔通 道,有优良的耐热、耐酸和异构化性能.超低硅铝比 的 ZSM-5 与 ZSM-57 分子筛和高硅铝比的丝光沸 石合成条件比较相近,而且彼此之间容易发生转晶. 研究三种沸石之间的相互转晶规律有助于研究三种 沸石对于某些化工反应潜在的协同作用规律.

本研究从合成体系出发,以水玻璃为硅源,硫酸 铝为铝源,预置 ZSM-5 晶种,加入有机胺模板剂,变 温晶化,研究了 n(SiO₂)/n(Al₂O₃)比、碱度、模板剂用 量、晶种加入量,以及晶化温度对合成这三种沸石的 影响.

1 实验部分

^{1.1} 样品的合成

Received: September 26, 2006; Revised: November 8, 2006; Published on Web: March 14, 2007. *Corresponding author. Email: bjliu@cup.edu.cn; Tel: +8610-89733751.

国家自然科学基金(20576077)和国家"973"重大基础研究(2004CB217805)资助项目

[©] Editorial office of Acta Physico-Chimica Sinica

按一定的比例,将硫酸铝(分析纯,天津市福晨化 学试剂厂)、硫酸(分析纯,天津市福晨化学试剂厂)、 氯化钠(分析纯,天津市福晨化学试剂厂)和水配成 A溶液;水玻璃(工业品,模数 3.4,中国石油兰州石 化公司催化剂厂)、ZSM-5 晶种(工业品,南开大学催 化剂厂)和水配成 B溶液;正丁胺(分析纯,上海试剂 一厂)为 C溶液.先将 B溶液装入三口烧瓶中,在强 烈搅拌下加入 C溶液,最后加入 A溶液,然后开始 升温至 100 ℃,转移至高压釜中,变温晶化 1-3 天, 晶化完毕后降至常温,抽滤,洗涤至 pH 值为 8,在 120 ℃烘箱中干燥 2 h 后,得到产物.

1.2 样品的表征

采用日本岛津公司生产的 LabXRD-6000 型 X 射线衍射仪进行物相分析, Cu 钯, K_α辐射源, 管电 压 40 kV, 管电流 30 mA.

1.3 相对含量的计算

ZSM-5 分子筛和丝光沸石相对含量的计算采 用对比法,即将纯的 ZSM-5 分子筛和丝光沸石按不 同的比例混合,测定 XRD,根据 ZSM-5 分子筛和丝 光沸石的特征峰面积与含量的关系制作标准曲线, 然后将本研究合成的共晶分子筛中各分子筛特征峰 面积与标准曲线进行对比,得到 ZSM-5 分子筛和丝 光沸石的含量(相对含量).ZSM-57 分子筛相对含量 的计算采用特征峰面积除以各分子筛特征XRD 衍 射峰面积之和而得到.其中 ZSM-5 的特征峰取 2*θ*= 23.18°、23.32°、23.74°、23.99°、24.45°,丝光沸石的特 征峰取 2*θ*=6.51°、9.77°、22.20°、25.63°、26.67°, ZSM-57 的特征峰取 2*θ*=9.46°、25.21°.

2 结果与讨论

2.1 硅铝比(n(SiO₂)/n(Al₂O₃))对晶化产物的影响

首先考察了硅铝比(n(SiO₂)/n(Al₂O₃))为 20 和 25 时晶化产物中 ZSM-5、ZSM-57 和丝光沸石三种分 子筛的分布,结果如图 1 所示.由图 1 可以看出,当 硅铝比为 20 时,主要产物是丝光沸石,其次为 ZSM-5 分子筛,同时含有少量的 ZSM-57 分子筛;当 硅铝比提高到 25 时,ZSM-5 分子筛的相对含量增 加,丝光沸石的相对含量减少,ZSM-57 的相对含量 瘤有减少,可见硅铝比对某种分子筛的相对含量有 着一定的影响.对于某一种分子筛,一般只能在较窄 的硅铝比区域内合成出来,而要合成出特定硅铝比 的分子筛,只能借助特殊条件下特种结构导向剂的 作用才能够实现^[5].此外硅的含量能够决定合成体



(a) $n(SiO_2)/n(Al_2O_3)=20$, (b) $n(SiO_2)/n(Al_2O_3)=25$

系中硅酸根离子的聚合态,如单聚态和多聚态,这对 有机胺按什么形态导向生成分子筛至关重要^[6,7].在 合成低硅铝比 ZSM-5 分子筛时,其硅铝比一般控制 在 15-25 间,但此时晶化产物可能出现多种晶型同 时存在的情况,如 ZSM-5 与丝光沸石的混晶, ZSM-5 与 ZSM-57 的混晶,甚至三种结晶并存.

2.2 碱度(n(Na₂0)/n(Al₂O₃))对晶化产物的影响

以硅铝比为 25 作为分子筛合成体系的投料比, 考察了碱度对晶化产物的影响,结果如图 2 所示.由 图 2 可以看出,当碱度小于 4.4 时,晶化产物中几乎 没有丝光沸石;随着碱度的提高,丝光沸石/ZSM-5 质量比逐渐增大,当碱度提高到 6.0 时,丝光沸石/ ZSM-5 质量比达到 2.0,丝光沸石已经占有相当高 的比例.碱度的重要性在于决定硅酸根离子和铝酸 根离子的聚合与解聚.在初始混合条件下,碱性条件 可以使水玻璃中的硅发生解聚,与单个铝酸根离子



图 2 按硅铝摩尔比为 25 进行投料时碱度对产物的影响 Fig.2 Influence of alkalinity on the zeolite product distribution with the *n*(SiO₂)/*n*(Al₂O₃)=25

以及有机胺模板剂混合^[7]. 之后的水热晶化时,由于 溶液的过饱和度增加,硅酸根离子并不与铝酸根离 子反应生成沉淀(无定型硅铝),而是按照一定的排 列方式与铝酸根离子以及有机胺模板剂形成特定 的分子筛初始结构 (晶核),最后晶核长大形成分子 筛^[8]. 丝光沸石的硅铝比低于 ZSM-5 分子筛,所以在 使用同一模板剂的情况下,高碱度能降低硅酸根离 子的聚合度,从而使铝酸根离子与少量的硅酸根离 子结合形成硅铝比较低的丝光沸石;而低碱度使硅 酸根离子的聚合度增加,跟铝酸根离子结合的硅 酸根离子数目增多,进而形成硅铝比较高的 ZSM-5 分子筛^[9,10].

当投料的硅铝比为20时,碱度对晶化产物分布 的影响如图 3 所示,随着碱度的降低,晶化产物中丝 光沸石的量逐渐减少,进一步降低碱度到 4.4, 丝光 沸石完全消失,只有 ZSM-5 和 ZSM-57 分子筛的混 晶. 当碱度为 4.3 时, ZSM-57 分子筛的量很少, 基本 上是 ZSM-5 分子筛, 这表明在低碱度下可以合成出 硅铝比低于 20 的低硅 ZSM-5 分子筛. ZSM-57 的合 成条件与 ZSM-5 很接近, 这也可以解释在碱度 4.4-4.8之间随着碱度的降低,混晶中丝光沸石的含量不 断减少,而 ZSM-5和 ZSM-57的含量却随之一起增 多. 但能生成 ZSM-57 分子筛的碱度区间很小, 当投 料硅铝比为20时,只能在碱度为4.4-4.8的范围内 生成 ZSM-57 分子筛. 继续降低碱度, 晶化产物中的 晶型特征峰全部消失,表现为无定型状态.由此可以 得出碱度对晶化产物分布的影响规律, 随碱度的降 低,晶化产物的变化趋势为,丝光沸石→丝光沸石+ ZSM-5+ZSM-57→ZSM-5+ZSM-57→ZSM-5→无定 型硅铝.



图 3 按硅铝摩尔比为 20 进行投料时不同碱度下合成分子 筛的 XRD 谱图



2.3 模板剂量对晶化产物的影响

模板剂在分子筛的合成过程中起结构导向的作 用^{III}. 本文考察了以硅铝比 25 进行投料时模板剂用 量对晶化产物分布的影响,结果如图4所示.由于硅 铝比为 25 的合成体系没有生成丝光沸石,故只讨论 了 ZSM-5 与 ZSM-57 的相对含量与模板剂量间的 关系. 当正丁胺与 Al₂O₃ 的摩尔比为 18 时, 产物中 60%是 ZSM-5, 40%是 ZSM-57. 当正丁胺与 Al₂O₃ 的摩尔比为 36 时, ZSM-5 的相对含量下降到 43%, 而 ZSM-57 的相对含量上升到 57%. 由于 ZSM-5 的 晶体结构和 ZSM-57 很相似, ZSM-5 为二元空间孔 道结构, (010)面为 0.51 nm×0.57 nm 的椭圆型十元 环,(001)面为直径是 0.54 nm 近似圆形的十元环^[12]; ZSM-57 也为二元空间孔道结构,(100)面为 0.51 nmx 0.54 nm 的椭圆形十元环, (010) 面为 0.33 nm × 0.48 nm 的椭圆形八元环^[1],以正丁胺为导向剂合成微孔 分子筛时,N原子位于走向不同的两个孔道的交叉 处,烷基伸向孔道内,由于正丁胺的尺寸更接近于 ZSM-57 的孔道尺寸,因而其更有利于导向生成 ZSM-57 分子筛.

2.4 诱导温度与时间对晶化产物的影响

取投料硅铝比为 20、碱度为 4.3、晶化温度 210 ℃,考察了诱导温度、诱导时间及晶化时间对晶化产 物分布的影响.结果如图 5 和图 6 所示.

分子筛的合成过程分为两步:诱导期和晶化期, 其中诱导期又分为低温诱导期和高温诱导期.温度 低于 150 ℃的诱导期称为低温诱导期,150-210 ℃ 的诱导期称为高温诱导期.

首先考察了诱导温度对产物分布的影响,经低 温诱导期和高温诱导期及 210 ℃的晶化期后(诱导



Fig 4 Influence of *n*-butylamine on zeolite product distribution

(a) n(n-butylamine):n(alumina)=18, (b) n(n-butylamine):n(alumina)=36

Relative crystallinity of ZSM-5

0.0 120 130 140



190 200 210 220

图 5 硅铝比为 20 投料时诱导温度对产物组成的影响 Fig.5 Influence of the induction temperature on product distribution with the $n(SiO_2)/n(Al_2O_3)=20$

170 180

Induction temperature (°C)

150 160

时间和晶化时间都是 20 h), 产物的分布如图 5 所示.

低温诱导:150 ℃以下的诱导温度是形成大量 晶核的阶段,此温度下一般不会结晶生成 ZSM-5 与 ZSM-57 分子筛.随着温度的升高, ZSM-5 的相对含 量升高,说明诱导温度升高,有利于生成 ZSM-5 分 子筛的晶核. 当诱导温度为 150 ℃时, ZSM-57 相对 于 ZSM-5 的含量达到最小值,说明 150 ℃是 ZSM-5 分子筛大量成核的温度.

高温诱导:诱导温度高于 160 ℃, ZSM-5 与 ZSM-57 分子筛均可直接晶化生成. 160 ℃时 ZSM-5 的结晶度较低,说明 ZSM-57 的成核期在 160 ℃附 近形成了大量的 ZSM-57 晶核,随着诱导温度的升 高, ZSM-57 相对 ZSM-5 的含量增加,高温诱导更适 合于合成 ZSM-57.



Fig.6 XRD patterns of the samples with different crystallization times (a) 20 h, (b) 35 h, (c) 50 h





由于分子筛在结晶过程中会出现大量生成晶核 的诱导成核期和结晶快速生长的晶化期⁽⁴⁾,如果能 准确找到分子筛最佳的诱导温度和晶化温度,不仅 会提高分子筛的纯度,减少杂晶的量,而且晶化的时 间会大大缩短.

图 6 是诱导时间为 20 h 时、晶化温度 210 ℃时, 晶化时间与晶化产物分布的关系.由图 6 可见,当晶 化时间为 20 h 时,可以看出 ZSM-5 的特征峰高, ZSM-57 的特征峰很低,表明 ZSM-57 的量很少,没 有出现丝光沸石的特征峰,说明没有丝光沸石生成; 当晶化时间延长至 35 h 时,可以看到明显的 ZSM-57 和丝光沸石的特征峰,表明有较多量的 ZSM-57 和丝光沸石生成;进一步延长晶化时间至 50 h,产物 中丝光沸石和 ZSM-57 的特征峰明显升高,说明二 者的量均较多.上述情况说明,晶化产物随着晶化时 间的延长而发生改变,随晶化时间延长晶化产物从 ZSM-5 分子筛向 ZSM-57 分子筛和丝光沸石发生转 晶,由此得出合成体系中三种分子筛的稳定性顺序 为 ZSM-5 <ZSM-57 <丝光沸石.因此,要想得到 ZSM-5 分子筛,就要求晶化时间尽可能短.

2.5 ZSM-5 晶种加入量对晶化产物的影响

虽然可以通过增加有机胺的量缩短晶化时间,加快晶化速率,但是有机胺的成本较高,而且由于正 丁胺的导向作用对 ZSM-5 和 ZSM-57 具有双向性, 因此本实验尝试通过增加 ZSM-5 的晶种加入量来 加快晶化速率.

晶种的加入量对合成产物的相对结晶度有很大影响(如图 7), ZSM-5分子筛晶种加入越多, 合成体系中的晶核越多, 越易于生成 ZSM-5分子筛晶型, 而且能够抑制 ZSM-57分子筛的生成.

3 结 论

综上所述,较高的碱度、较长的晶化时间有利于 合成丝光沸石;较低的碱度、较高的诱导和晶化温度、 较长的晶化时间更有利于合成低硅 ZSM-57 分子 筛;合成低硅铝比的 ZSM-5 分子筛则需要在能合成 丝光沸石和 ZSM-57 分子筛的碱度区间内精确调节 碱度,缩短晶化时间、降低诱导和晶化温度、加入适 当的晶种以快速晶化合成低硅铝比的 ZSM-5 分子 筛.而这些合成条件稍微改变,各种沸石之间发生转 晶,晶化产物出现两种或两种以上的晶型.

References

- Lee, S. H.; Lee, D. K.; Shin, C. H.; Paik, W. C.; Lee; W. M.; Hong, S. B. J. Catal., 2000, 196(1): 158
- 2 Song, Y. Q.; Zhu, X. X.; Song, Y.; Wang, Q. X.; Xu, L. Y. Appl. Catal. A: Gen., 2006, 302(1): 69
- 3 Ge, X.; Wang, W. Y.; Shen, J. Y. Chin. J. Inorg. Chem., 2001, 17
 (1): 17 [葛 欣, 王文月, 沈俭一. 无机化学学报, 2001, 17(1):
 17]
- 4 Haag, W. O.; Lago, R. M.; Wsisz, P. B. Faraday Discussion Chem. Soc., 1982, 72: 317
- 5 Xu, R. R.; Pang, W. Q.; Yu, J. H.; Huo, Q. S.; Chen, J. S. Chemistry-

zeolite and porous materials. Beijing: Science Press, 2004: 93 [徐 如人, 庞文琴, 于吉红, 霍启升, 陈接胜. 分子筛与多孔材料化学. 北京:科学出版社, 2004: 93]

- 6 Li, S. G.; Mao, Y. C.; Xu, R. R.; Tang, A. Q. Chem. J. Chin. Univ., 1995, 16(1): 22 [李守贵, 毛雅春, 徐如人, 唐敖庆. 高等学校化 学学报, 1995, 16(1): 22]
- 7 Li, S. G.; Mao, Y. C.; Xu, R. R.; Tang, A. Q. Chem. J. Chin. Univ., 1995, 16(10): 1491 [李守贵, 毛雅春, 徐如人, 唐敖庆. 高等学校化学学报, 1995, 16(10): 1491]
- 8 Yan, Z. F. Nano-catalytic technology. Beijing: Chemical Industry Press, 2003: 343 [阎子峰. 纳米催化技术. 北京: 化学工业出版社, 2003: 343]
- 9 Ma, Z. L.; Zhao, T. B.; Zong, B. N. Acta Petrolei Sinica (Petrolium. Processing Section), 2004, 20(2): 22 [马忠林, 赵天波, 宗保宁. 石油学报(石油加工), 2004, 20(2): 22]
- 10 Sang, S. Y.; Chang, F. X.; Liu, Z. M.; He, C. Q; He, Y. L.; Xu, L. Catal. Today, 2004, 93–95: 729
- Kim, S. D.; Noh, S. H.; Seong, H. K.; Kim, W. J. Micropor. Mesopor. Mater., 2004, 72(1–3): 185
- 12 Argauer, R. J.; Landolt, G. R. Crystalline zeolite ZSM-5 and method of preparing the same. US Patent, 3702886. 1972
- Li, J. Y.; Yu, J. H.; Xu, R. R. Chin. J. Inorg. Chem., 2004, 20(1):1
 [李激扬, 于吉红, 徐如人. 无机化学学报, 2004, 20(1):1]