

CrO_x-Y₂O₃ 催化剂中 Cr 物种对氟氯交换反应性能的影响

邢丽琼¹ 钱林¹ 毕庆员¹ 何军¹ 王月娟¹
 周黎旸² 陈科峰² 鲁继青¹ 罗孟飞^{1,*}

(¹ 浙江师范大学物理化学研究所, 浙江省固体表面反应化学重点实验室, 浙江 金华 321004;

² 浙江衢化氟化学有限公司, 浙江 衢州 324004)

摘要: 用沉积-沉淀法制备了 CrO_x-Y₂O₃ 催化剂, 考察焙烧气氛及温度对 1,1,1-三氟-2-氯乙烷(HCFC-133a)气相氟化合成 1,1,1,2-四氟乙烷(HFC-134a)催化性能的影响。采用拉曼光谱、X 射线粉末衍射(XRD)等表征手段观察了催化剂中铬物种价态的变化情况。结果表明, 先氮气后空气中不同温度(*T*)焙烧的催化剂(NAT), 随着空气中焙烧温度的升高, Cr 物种由 CrO₃ 向 YCrO₄、YCrO₃ 转变。500 °C 焙烧的 NA500 催化剂虽然活性低于直接在空气中 350 °C 焙烧的催化剂(A350), 然而前者的反应稳定性明显高于后者。这归因于 YCrO₄ 物种在氟化过程中生成的活性物种既不易流失并且表面不容易结炭。

关键词: CrO_x-Y₂O₃ 催化剂; HFC-134a; 焙烧气氛; 焙烧温度; 氟氯交换反应

中图分类号: O643

Effect of Cr Species in CrO_x-Y₂O₃ Catalyst on Chlorine/ Fluorine Exchange Reactions

XING Li-Qiong¹ QIAN Lin¹ BI Qing-Yuan¹ HE Jun¹ WANG Yue-Juan¹
 ZHOU Li-Yang² CHEN Ke-Feng² LU Ji-Qing¹ LUO Meng-Fei^{1,*}

(¹Zhejiang Key Laboratory for Reactive Chemistry on Solid Surfaces, Institute of Physical Chemistry, Zhejiang Normal University, Jinhua 321004, Zhejiang Province, P. R. China; ²Zhejiang Qu Hua Fluor-Chemistry Company Limited, Quzhou 324004, Zhejiang Province, P. R. China)

Abstract: CrO_x-Y₂O₃ catalysts were prepared by a deposition-precipitation method and tested by fluorinating 2-chloro-1,1,1-trifluoroethane (HCFC-133a) to synthesize 1,1,1,2-tetrafluoroethane (HFC-134a). Using Raman spectrum and X-ray powder diffraction (XRD) technique, we found that the atmosphere and the temperature during the calcination process greatly influenced the CrO_x species in the catalysts. When the catalyst was calcined in nitrogen and then in air at different temperatures (*T*) (NAT), the Cr species changed from CrO₃ to YCrO₄ and YCrO₃ with increasing calcination temperature. The NA500 catalyst showed better stability than the catalyst calcined in air at 350 °C (the A350 catalyst), because the YCrO₄ species formed during calcination could transform into an active species during the pre-fluorination process and the coke deposition was inhibited on the catalyst surface during the reaction.

Key Words: CrO_x-Y₂O₃ catalyst; HFC-134a; Calcination atmosphere; Calcination temperature; Chlorine/fluorine exchange reaction

氟代烃(HFCs)的臭氧消耗潜能值(ODP)为 0, 全球变暖潜能值(GWP)较小, 性能与氟氯烃(CFCs)相

Received: March 13, 2009; Revised: June 1, 2009; Published on Web: August 10, 2009.

*Corresponding author. Email: mengfeiluo@zjnu.cn; Tel: +86-579-82283910.

The project was supported by the National Natural Science Foundation of China (20873125) and Natural Science Foundation of Zhejiang Province, China (Y407179).

国家自然科学基金(20873125)和浙江省自然科学基金(Y407179)资助

是CFCs的理想替代物。目前主要采用气相氟化法合成HFCs,该类反应的催化剂广泛采用Cr基催化剂,即Cr的氧化物^[1-3],或以Al₂O₃、AlF₃、MgO、MgF₂等氧化物为载体的负载型Cr基催化剂^[4-6]。Zr、V、Zn等助剂的添加^[9,10]能改善Cr基催化剂的性能。Quan等^[11]制备了不同气氛焙烧的Cr的氧化物催化剂,用于CH₂Cl₂气相氟化合成CH₂F₂,结果发现高价态的Cr物种具有较高的催化活性。先前我们报道了CrO_x-Y₂O₃催化剂对合成1,1,1,2-四氟乙烷(HFC-134a)反应的催化性能^[12],考察了空气气氛下焙烧温度对CrO_x-Y₂O₃催化剂的结构以及催化性能的影响,发现低温焙烧的催化剂中由于Cr物种大都以高分散的Cr⁶⁺形式存在,从而催化活性高;高温焙烧的催化剂中出现大量的Cr³⁺,此类Cr物种难氟化,使得催化剂的活性较差。Albonetti等^[13]研究了CrO_xF_y-AlF₃催化剂的氧化再生过程,表明Cr⁶⁺在氟化过程中会生成CrO₂F₂(该物种易流失),导致Cr物种的流失。铬基催化剂中Cr⁶⁺的活性高但易流失,催化稳定性差;Cr³⁺不易流失但活性较差。因此,如何解决这一矛盾成为制备氟氯交换反应催化剂的关键。

本文采用CrO_x-Y₂O₃催化剂,以1,1,1-三氟-2-氯乙烷(HCFC-133a)为原料制备HFC-134a,考察焙烧气氛及焙烧温度对催化剂中Cr物种价态的影响。通过优化催化剂的制备条件,制得高活性、高稳定性的催化剂。

1 实验部分

1.1 催化剂的制备

催化剂采用沉积-沉淀法制备。按Cr含量为20%(w)的比例称取Cr(NO₃)₃·9H₂O(A.R.,国药集团化学试剂厂)溶解后加入Y(OH)₃(A.R.,阜宁稀土实业有限公司)粉末,混合均匀,然后在搅拌下滴加1 mol·L⁻¹(NH₄)₂CO₃(A.R.,国药集团化学试剂厂)溶液至完全沉淀(pH=8),沉淀陈化2 h后经洗涤、抽滤、120℃烘干过夜,最后经N₂气氛350℃焙烧4 h制得的催化剂标记为N350,然后将N350催化剂分别在350、500、600、800℃空气气氛中焙烧4 h,所得催化剂分别标记为NA350、NA500、NA600、NA800。为了比较,烘干后的样品直接在空气气氛中350℃焙烧4 h,所得催化剂标记为A350。

1.2 催化剂的活化与反应

催化剂经压片、破碎、过筛后选择20~40目颗粒,取3 g颗粒催化剂装入反应器,先在N₂(30 mL·

min⁻¹)气氛下分别经260和350℃预处理干燥2.5 h,降至260℃后通入HF-N₂混合气100 mL·min⁻¹(V(HF):V(N₂)=4/1),保温2.5 h后升温至350℃,再保温2.5 h。反应气组成为V(HF):V(HCFC-133a):V(N₂)=20:120:12(HCFC-133a是浙江衢化氟化学有限公司产品,纯度>99.5%),总流量为152 mL·min⁻¹。反应后气体经水洗、碱洗后用气相色谱(日本Shimadzu公司GC-14C)分析。

1.3 催化剂的表征

催化剂的比表面积测定采用Quantachrome Autosorb-1型N₂物理吸附仪测定,77 K温度下N₂吸附,样品比表面积采用BET公式计算得到。XRD表征采用PANalytical X'Pert PRO MPD型X射线衍射仪,Cu K_α辐射源,管电压40 kV,管电流40 mA,扫描步长0.3 (°)·min⁻¹。拉曼光谱表征采用Renishaw公司的RM1000型激光共焦显微拉曼光谱仪,激光波长为514.5 nm。

2 结果与讨论

2.1 焙烧气氛对催化剂中Cr物种和催化性能的影响

图1为经不同气氛焙烧制得的CrO_x-Y₂O₃催化剂的拉曼图谱。图中没有观测到归属于Y₂O₃的376 cm⁻¹振动峰,这是由于样品中Y₂O₃呈无定形的缘故。A350催化剂在360和884 cm⁻¹处有两个较强的拉曼振动峰,这两个峰分别归属于CrO₃的伸缩和弯曲振动^[13]。然而NA350催化剂的主强峰偏移到848 cm⁻¹,表明催化剂中Cr的形态发生了明显的改变,对应的物相变化将在以下部分讨论。N350催化剂的

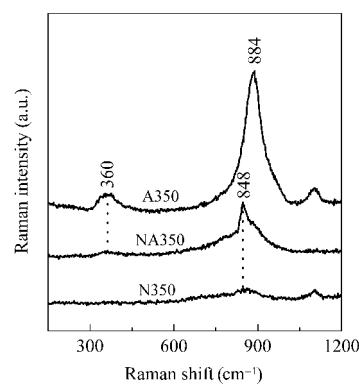


图1 不同气氛焙烧催化剂的拉曼谱图

Fig.1 Raman spectra of CrO_x-Y₂O₃ catalysts under different calcination atmospheres

“N”denotes catalyst being calcinated in N₂ atmosphere, “A”denotes catalyst being calcinated in air, “350”denotes being calcinated at 350℃.

表 1 不同气氛焙烧催化剂的比表面积、水溶性和 HCFC-133a 转化率

Table 1 Surface area, water-solubility and HCFC-133a conversion for catalysts under different calcination atmospheres

Catalyst	$S/(m^2 \cdot g^{-1})$	Water-solubility($w, \%$) ^a	Conversion of HCFC-133a(%) ^b
A350	33	6.2	20.8
NA350	20	5.1	14.4
N350	15	1.1	3.5

^aRelative percentage of water-soluble Cr in the solution was detected by inductively coupled plasma technique, by dipping catalysts in deionized water for 4 h. ^bReaction temperature is 320 °C.

拉曼峰明显减小, 这与 CrO_x 物种以非晶相的形式存在有关。表 1 为不同焙烧气氛制得催化剂的比表面积、水溶性和催化活性数据。从表 1 中的比表面积数据可以看出, A350 催化剂的比表面积($33 \text{ m}^2 \cdot \text{g}^{-1}$)大于 NA350($20 \text{ m}^2 \cdot \text{g}^{-1}$)以及 N350($15 \text{ m}^2 \cdot \text{g}^{-1}$)催化剂的, 这是由于不同气氛焙烧的催化剂中铬物种不同, 从而导致催化剂的比表面积不同。

对于 HCFC-133a 氟氯交换反应合成的 HFC-134a, 由于催化剂对 HFC-134a 的选择性高于 98%, 因此只给出了 HCFC-133a 的转化率。由表 1 可以看出, 焙烧气氛对催化剂的活性有着明显的影响, A350 催化剂的活性明显高于 NA350 催化剂, 只经过 N_2 焙烧的 N350 催化剂的活性明显低于经空气处理的催化剂(A350、NA350)。320 °C 反应时, A350 催化剂的转化率为 20.8%, 而 NA350 催化剂的转化率为 14.4%, N350 催化剂的转化率仅为 3.5%。这是由于直接在空气中焙烧的 A350 催化剂中的铬物种大部分以 CrO_3 形式存在, 而高价态的铬物种有利于卤素交换反应^[11,12]。由于 CrO_3 是可溶于水的, 因此催化剂在水中可溶解 Cr 的量反映了催化剂中 CrO_3 的含量。从表 1 中的水溶性数据可以看出, 经过 N_2 气氛焙烧的催化剂(N350)中可溶解 Cr 的量明显低于空气中直接焙烧的样品(A350), 这说明 N_2 气氛下焙烧有利于低价态铬的生成, 是水溶性下降的直接原因。 N_2 气氛焙烧的样品经空气焙烧后水溶性增大表明, 氧化气氛中低价态的 Cr 氧化成可溶性的 CrO_3 , 可见 N_2 预焙烧有利于减少铬在水中的溶解量。有文献报道^[13], Cr^{6+} 在氟化过程中会形成 CrO_2F_2 物种, 而 CrO_2F_2 容易流失。因此, CrO_3 物种既能转化为活性中心, 也是 Cr 流失导致催化剂失活的主要因素。由于 N_2 预焙烧使得形成低价态的 Cr 物种, 可以减少催化剂在 HF 预处理和反应过程中 Cr 的流失。然而

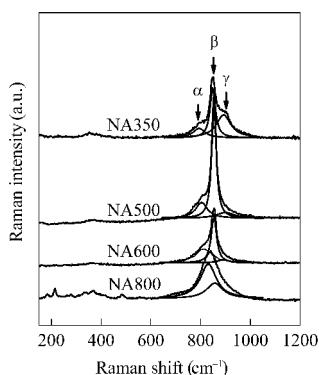


图 2 不同温度焙烧催化剂的拉曼谱图

Fig.2 Raman spectra of catalysts calcined at different temperatures

催化剂中 CrO_3 含量减少, 催化剂活性有所下降, 进一步说明 Cr^{6+} 是活性物种。因此, 如何解决这一矛盾, 成为提高催化剂稳定性的关键。催化剂经过氮气焙烧后, 由于形成难溶于水的低价态的 Cr 物种, 应该有利于提高催化剂的稳定性。

2.2 焙烧温度对催化剂的 Cr 物种和催化性能的影响

图 2 为 N_2 气氛 350 °C 焙烧的 N350 催化剂再经空气气氛不同温度焙烧后的拉曼图谱。对于 NA350 催化剂, 前面已经表明 884 cm^{-1} (γ峰)是 CrO_3 的拉曼振动峰, 同时伴有 800 cm^{-1} (α峰)和 848 cm^{-1} (β峰)的拉曼振动峰。NA500 和 NA600 催化剂的峰形与 NA350 催化剂相近, 只是峰强度有明显的变化。NA800 催化剂分别在 220 和 488 cm^{-1} 等低波数处出现新的拉曼振动峰, 前者归属于重铬酸盐的 Cr—O—Cr 键振动^[15], 后者为晶相 Cr_2O_3 的拉曼振动峰。表 2 是通过对 α、β、γ 三个峰归一处理, 得到的峰面积的相对比例。从表 2 可以看出, 焙烧温度为 500 °C 时, β 峰的含量最高, 达到 64%, 然而, 随着焙烧温度进一步提高, α 峰比例增加, 而 β、γ 峰下降。

图 3 是 N350 催化剂经空气气氛下不同温度中焙烧的 XRD 图谱。350 °C 焙烧的 NA350 催化剂是无定形结构, 说明此时 Cr 物种是以高分散的形式存

表 2 不同温度焙烧的催化剂中 α、β、γ 峰的相对比率

Table 2 Relative percentage of α, β, and γ peaks for catalysts calcined at different temperatures

Catalyst	α(%)	β(%)	γ(%)
NA350	20	38	42
NA500	23	64	13
NA600	44	49	7
NA800	69	31	0

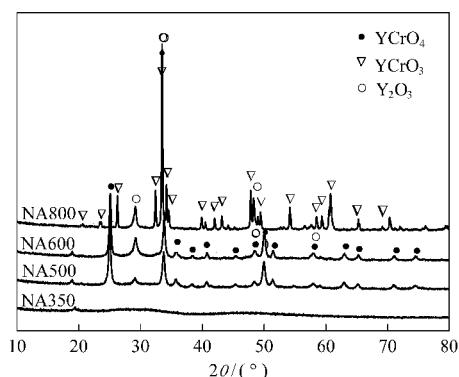


图3 不同温度焙烧催化剂的XRD谱图

Fig.3 XRD patterns of catalysts calcined at different temperatures

在的。当焙烧温度升高到500℃时,NA500催化剂中开始出现YCrO₄和载体Y₂O₃的特征衍射峰,这说明此时催化剂中含有部分Cr⁵⁺。在NA600催化剂中,YCrO₄和Y₂O₃的特征衍射峰峰强变强。当焙烧温度进一步升高到800℃时,YCrO₄全部转变为YCrO₃,同时载体Y₂O₃的特征衍射峰依然存在。随着焙烧温度升高,催化剂中Cr物种由无定形向YCrO₄、YCrO₃转变,在这个过程中,Cr物种是由高价向低价转变的。与图2结果相比较,我们不难发现,800℃焙烧样品主要拉曼峰为α峰,因此,α峰可能是YCrO₃物种的拉曼振动峰。500℃焙烧样品主要是YCrO₄物种,对应拉曼峰以β峰为主,因此β峰可能是YCrO₄产生的。最后把γ峰归属于CrO₃的拉曼振动峰,而图1中直接空气焙烧的A350催化剂以CrO₃为主。众所周知,XRD是体相的结果,由于样品对光的吸收,拉曼光谱是一种表面分析技术^[15]。800℃焙烧的催化剂(NA800)虽然XRD只检测到YCrO₃,然而拉曼光谱中观测到β峰(YCrO₄),因此可以认为经过800℃焙烧的催化剂表面还存在YCrO₄物种。

表3是焙烧温度对催化剂的比表面积、Cr的水

表3 不同温度焙烧催化剂的比表面积、水溶性和HCFC-133a转化率

Table 3 Surface area, water-soluble, and conversion of HCFC-133a for catalysts calcined at different temperatures

Catalyst	$S/(m^2 \cdot g^{-1})$	Water-solubility (%)	Conversion of HCFC-133a (%)
NA350	20	5.1	14.4
NA500	26	2.6	17.0
NA600	18	1.3	9.7
NA800	11	0.8	3.3

溶性和活性的影响。焙烧温度对催化剂的活性有着明显影响,随着空气中焙烧温度的升高,活性是先升高后降低。NA500催化剂的活性最高,320℃反应时催化剂对HCFC-133a的转化率达到17%,而NA800催化剂对HCFC-133a的转化率却不到4%。BET比表面积也有相似的变化规律。由四种催化剂水溶性数据可以看出,随着焙烧温度的升高,催化剂中所含可溶性铬物种的比例减少,可溶性下降是由于随着焙烧温度升高,Cr物种从CrO₃向YCrO₄、YCrO₃转变。Cr³⁺为难溶物种,由拉曼及XRD结果可以看出,Cr³⁺含量的增加是使可溶性铬物种比例减少的主要原因。而Cr³⁺是难氟化的铬物种,因此高温焙烧的催化剂活性较低。500℃焙烧的NA500催化剂活性最高,可能是YCrO₄在氟化过程中不易流失,同时也容易形成活性物种的结果。

3 催化剂的反应稳定性比较

图4是A350和NA500两种催化剂的稳定性曲线。首先考察了两种催化剂在320℃时的稳定性,发现催化剂在65 h内转化率都保持不变。因此,为了更有效地考察催化剂的稳定性,采用强化实验,反应在380℃下进行。从图4中可以看出,NA500催化剂反应65 h后,转化率保持不变,一直稳定在30%,而A350催化剂开始反应时转化率为35%,10 h后活性开始下降,65 h后转化率只有15%。可见催化剂经过氮气焙烧后,稳定性增强,随后改变空气中

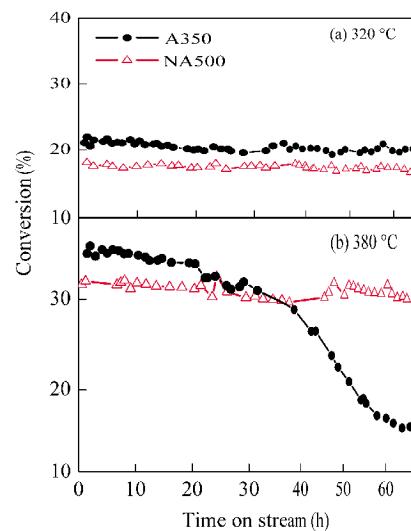


图4 A350和NA500催化剂在320℃(a)和380℃(b)反应温度下的稳定性

Fig.4 Stabilities of A350 and NA500 catalysts at 320 °C (a) and 380 °C (b)

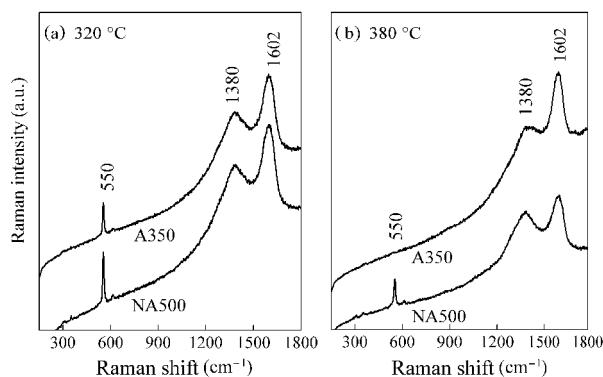


图 5 320 °C (a) 和 380 °C (b) 反应温度下稳定性测试后的催化剂的拉曼图谱

Fig.5 Raman spectra of catalysts after stability tests at 320 °C (a) and 380 °C (b)

焙烧的温度, 可提高催化剂的活性.

以上研究可以发现, 先氮气后空气焙烧的催化剂使得 Cr 的价态下降, 从而导致铬物种难溶于水, 因此在反应过程中不易流失, 虽然活性有所下降, 但是明显提高催化剂的稳定性. 因此, 通过选择合适的条件, 把催化剂物相控制在 YCrO_4 , 这样可以得到既保持较高的活性, 又具有较高稳定性的催化剂.

图 5 是 A350 和 NA500 两种催化剂分别在 320 °C 和 380 °C 稳定性测试后样品的拉曼图谱. 从图中可以看出, 两种催化剂在反应一段时间后, 都分别在 1380 和 1602 cm^{-1} 处出现拉曼振动峰, 这两个峰都是由于催化剂结炭引起的^[16], 这说明催化剂在反应一段时间后都有不同程度的结炭. 图中 550 和 1380 cm^{-1} 处的峰又可归属于晶相 Cr_2O_3 的拉曼振动峰^[17]. A350 催化剂 380 °C 稳定性测试后的样品的拉曼图谱与其他图谱相比较, 550 cm^{-1} 处的峰消失, 1380 cm^{-1} 处峰的峰面积减少, 这可能是该样品的结炭量增加, 覆盖了全部铬物种. 这些样品的 XRD 结果表明, A350 催化剂 380 °C 稳定性测试后的样品的 XRD 图谱中, 除了检测到 YF_3 的衍射峰以外, 还检测到 $\text{CrF}_3 \cdot 3\text{H}_2\text{O}$ 的衍射峰. CrF_3 是 Cr 物种在氟化和反应过程形成的主要物质. 由此可见, A350 催化剂表面容易结炭可能也是活性下降的另一个因素.

4 结 论

直接在空气气氛下焙烧的 A350 催化剂 Cr 物

种以 CrO_3 为主. 先氮气后空气焙烧的催化剂, 随着空气中焙烧温度的升高, Cr 物种从 CrO_3 向 YCrO_4 、 YCrO_3 转变. 由于 Cr 物种价态的下降, 催化剂的水溶性下降, 在反应过程中不易流失, 有利于提高催化剂的稳定性. 500 °C 焙烧的 NA500 催化剂虽然活性低于直接在空气中焙烧的 A350 催化剂, 然而前者的反应稳定性明显高于后者. 此外, A350 催化剂表面容易结炭可能也是活性下降的另一个因素.

References

- Ünveren, E.; Kemnitz, E.; Lippitz, A.; Unger, W. E. S. *J. Phys. Chem. B*, **2005**, *109*: 1903
- Steven, C. Y.; David, F. C. *J. Phys. Chem. B*, **2003**, *107*: 5182
- Lü, J.; Shi, L.; Ren, J. G.; Chen, S. K.; Geng, J. C.; Li, H. L.; Peng, S. Y. *Chin. J. Catal.*, **1997**, *18*(1): 28 [吕剑, 石磊, 任建纲, 陈蜀康, 耿寄仓, 李惠黎, 彭少逸. 催化学报, **1997**, *18*(1): 28]
- Rao, J. M.; Sivaprasad, A.; Rao, P. S.; Narayan, B.; Reddy, S. N.; Vijayakumar, V.; Manorama, S. V.; Krishna, K. L.; Srinivas, K.; Krishnan, K. R.; Badrinarayanan, S. *J. Catal.*, **1999**, *184*: 105
- Alonso, C.; Morato, A.; Medina, F.; Cesteros, Y.; Salagre, P.; Sueiras, J. E. *Appl. Catal. B-Environ.*, **2003**, *40*: 259
- Sekiya, A.; Quan, H. D.; Tamura, M.; Gao, R. X.; Murata, J. *J. Fluorine Chem.*, **2001**, *112*: 145
- Cho, D. H.; Kim, Y. G.; Chung, M. J.; Chung, M. J.; Chung, J. S. *Appl. Catal. B-Environ.*, **1998**, *18*: 251
- Lee, H.; Kim, H. S.; Kim, H.; Jeong, W. S.; Seo, I. *J. Mol. Catal. A-Chem.*, **1998**, *136*: 85
- Zhu, Y.; Fiedler, K.; Rüdiger, S.; Kemnitz, E. *J. Catal.*, **2003**, *219*: 8
- Bozorgzadeh, H.; Kemnitz, E.; Nickkho-Amiry, M.; Skapin, T.; Winfield, J. M. *J. Fluorine Chem.*, **2003**, *121*: 83
- Quan, H. D.; Tamura, M.; Matsukawa, Y.; Mizukado, J.; Abe, T.; Sekiya, A. *J. Mol. Catal. A-Chem.*, **2004**, *219*: 79
- He, J.; Xie, G. Q.; Lu, J. Q.; Qian, L.; Zhang, X. L.; Fang, P.; Pu, Z. Y.; Luo, M. F. *J. Catal.*, **2008**, *253*: 1
- Albonetti, S.; Forni, L.; Cuzzato, P.; Alberani, P.; Zappoli, S.; Trifirò, F. *Appl. Catal. A-Gen.*, **2007**, *326*: 48
- Vuurman, M. A.; Stufkens, D. J.; Oskam, A. *J. Mol. Catal.*, **1990**, *60*: 83
- Pu, Z. Y.; Lu, J. Q.; Luo, M. F.; Xie, Y. L. *J. Phys. Chem. C*, **2007**, *111*: 18695
- Escribano, R.; Sloan, J. J.; Siddique, N.; Sze, N.; Dudev, T. *Vib. Spectrosc.*, **2001**, *26*: 179
- Barshilia, H. C.; Rajam, K. S. *Applied Surface Science*, **2008**, *255*: 2925