brought to you by CORE

第 40 卷 第 6 期	厦门大学学报(自然科学版)	Vol. 40 No. 6
2001年11月	Journal of Xiamen University (Natural Science)	Nov. 2001

文章编号: 0438-0479(2001) 06-1251-05

Cu-Zn-Al-Zr 甲醇合成催化剂的 UVDR、TPD 和 TPR 表征

杨意泉,方雪明,李 晨,程大典,袁友珠,林仁存,张鸿斌 (厦门大学化学系,物理化学研究所,固体表面物理化学国家重点实验室,福建厦门 361005)

摘要:在 Cu-Zn-A1 甲醇合成催化剂中添加适量的氧化锆助剂,制得 Cu-Zn-A1-Zr 催化剂及表征其 特性.实验结果表明, Cu-Zn-A1-Zr 催化剂最佳反应温度为 230 ,比 Cu-Zn-A1-Zr 催化剂及表征其 前后甲醇得率分别比 Cu-Zn-A1高 16% 和 38%.UV DR 表征显示,反应后催化剂在 598 nm 处观测 到在 ZnO 晶格介面上的 Cu⁺; CO-TPD 表征显示,经 450 热处理后的催化剂只在 182 ~ 197 处出现一个由 Cu⁰ 位贡献的吸附峰,热处理前在 261 ~ 274 处由 Cu⁺ 位贡献的吸附峰消失.Cu-Zn-A1-Zr 催化剂对 CO 的吸附量和 Cu⁺ 含量均大于 Cu-Zn-A1 催化剂,这与该催化剂具有较好的低 温活性和较高的热稳定性密切相关.

关键词:甲醇合成; Cu-Zn-A1催化剂; Cu-Zn-A1-Zr催化剂; 热稳定性 中图分类号: 0 643.36 文献标识码: A

铜基甲醇合成催化剂已有 30 多年的工业化历史,目前世界上75%的工厂均采用ICI 低压 法,并使用 Cu-Zn-A1 低压甲醇合成催化剂^[1]. 三组份铜基甲醇合成催化剂虽然活性好、选择性 高,但由于合成甲醇反应的放热量大,容易造成铜基催化剂失活而缩短催化剂使用寿命.当用 含低 CO² 的合成气合成甲醇时,如仍采用 Cu-Zn-A1 三元催化剂,由于反应原料气具有强的还 原性,往往带来 Cu⁺ 催化活性物种易被还原为 Cu⁰ 而导致催化剂失活等问题.如何提高铜基催 化剂的热稳定性、延长其使用寿命是人们关注的问题.本文应用离子掺杂价态补偿法以稳定催 化剂表面 Cu⁺ 物种价态的原理^[2],在 Cu-Zn-A1 三组份低压甲醇合成催化剂中添加少量价态较 高的金属离子 Zr⁴⁺,制得 Cu-Zn-A1-Zr 甲醇合成催化剂,并利用 TPD、TPR 和 U V DR 等谱学 方法对该催化剂进行表征,探索氧化锆提高铜基甲醇合成催化剂低温活性和热稳定性的助催 化特性,为优化催化剂的设计提供理论依据.

基金项目: 厦门大学固体表面物理化学国家重点实验室资助项目(9907)

收稿日期: 2000-12-26

作者简介:杨意泉(1184Acad界);研究品nal Electronic Publishing House. All rights reserved. http://w

1 实验部分

1.1 催化剂的制备与处理

Cu-Zn-Al(简称 C_A,下同)和 Cu-Zn-Al-Zr(简称 C_z,下同)甲醇合成催化剂的制备采用反 加共沉淀法^[3]. 二种催化剂的组份(原子比)为: Cu Zn Al= 60 30 10; Cu Zn Al Zr = 60 30 1 2.

还原后催化剂是在 $V(H_2) = 3$ 97 气氛中还原 16 h,最高还原温度为 235 ,然 后在 Ar 气氛中降到室温密封备用;反应后催化剂是将经还原的催化剂在压力为 1.0 M Pa 的 合成气中反应 5 h 后,在 Ar 气氛中降至室温密封备用;热处理后催化剂是把催化剂在 1.0 M Pa、合成气和 450 的条件下处理 5 h 后降到室温密封备用.本文氧化态、还原后、反应后和 热处理后催化剂分别以 0、R、W 和 H 表示.

催化剂的活性评价采用一路气体分流进入二管式反应器中平行进行.催化剂填装量 1 mL, 粒度 20~40 目. 原料气组成为 CO/H₂/CO₂/N₂ = 24/60/3/13, 压力为 1.0 M Pa, 空速 8×10³ h⁻¹, 产物用 102 GD 气相色谱仪氢焰检测器分析, 柱长 2 m, 柱担体 GDX 103.

1.2 催化剂表征

紫外漫反射光谱在 UV-240 型分光光度计上进行,供测试的 R、W 和 H 催化剂及参比样 是在 Ar 气保护下取出密封的样品,打开后立即研磨,在样品池中进行测试,测试波长范围为 240~800 nm, BaSO4 作为标准试剂.

催化剂的程序升温实验按文献[4]进行, TPD 实验催化剂的用量为 100 mg, 经还原后在 235 用 Ar 吹扫 0.5 h, 降到 160 吸附 CO 0.5 h, 然后用 Ar 气吹扫 0.5 h 后降到室温, 从 25~500 进行升温脱附; TPR 实验中催化剂用量为 20 mg, 把氧化态催化剂置于反应管中, 用 H₂ N₂= 5 95 混合还原气作载气进行程序升温还原. 催化剂的粒度为 20~40 目, 升温速 率为 15 /min, 载气流量 30 mL/min, 吹扫气流量为 50 mL/min.

2 结果与讨论

表 1 示出二种催化剂在热处理 前后合成甲醇的活性评价结果. Czr 最佳催化反应温度为 230 ,比 CA 低约 10 ; Cz 的甲醇时空得率热处 理前比 CA 高约 16%, 热处理后比 CA 高 38%. 由此可见,在 220~260

温度范围内,改进型甲醇催化剂 Czz具有较好的低温活性和较高的热 稳定性.

图 1 显示二种催化剂及参比样 的紫外漫反射光谱.图 1-A 显示,纯 ZnO和 ZnO+ Al₂O₃在 332 nm 有一 个电子吸收峰,即 Al₂O₃的加入对 表 1 二种催化剂热处理前后合成甲醇的活性 T ab. 1 The activities of the two catalysts before and after

neat treatment							
	甲醇活性/ mg ⋅h ^{- 1} ⋅m l ^{- 1}						
Τ/	热处理前		热处理后				
	C_{A}	C_{Zr}	C_{A}	C_{Zr}			
220	45	55	-	-			
230	51	60	16	22			
240	52	58	18	25			
250	43	45	17	22			
260	34	40	_	-			
					Ì		

* 反应条件: CO/H₂/CO₂/N₂= 24/60/3/13, 1.0 M Pa,

8×10³ h⁻¹; 450 热处理 5 h.

收带和 270 nm 处有强吸收带,还原后 CuO(R)在 570 nm 处出现吸收带; ZnO + CuO(0)除了保留 CuO(0)和 ZnO 的 特征峰外,还在 610 nm 处出现弱的吸 收峰. 文献 [5] 把 570 nm 和 610 nm 分 别归属于 Cu^0 和 Cu^+ . 氧化态的 ZnO+CuO(O)能观测到 Cu^+ 物种, 说明试样 在煅烧过程中有部份 Cu²⁺ 被碳还原: 还 原态 ZnO+ CuO(R) 在 596 nm 处出现 吸收峰,峰位介于 Cu⁰(570 nm) 和 Cu⁺ (610 nm)之间,可归属于在 ZnO 晶格介 面上的 Cu^{+[5]}. 图 1-C、D 看到, 氧化态 催化剂 $C_A(O)$ 和 $C_{Zr}(O)$ 与 ZnO+ CuO (0)、CuO(0)的吸收峰不同, CA(0)只 在 270 nm 和 320 nm 处出现特征峰、Czr (0)只在约 330 nm 处出现 ZnO 的特征 峰带. 而 270 nm 和 500 nm 包含在峰带 中,说明添加 ZrO2 后,大大提高了催化 剂中Cu的分散度;工作后Co(W)在593 ~610 nm 出现吸收峰带, Cz(w)在 598 nm 处出现强的吸收峰,这些峰带可归 属于 Cu⁺ 或在 ZnO 晶格介面上的 Cu^{+ [5]},比较两种工作后催化剂,可见 $C_{Zr}(W)$ 有较多的 Cu^{+} 吸附在 ZnO 晶格 介面上;催化剂经450 耐热处理后的 C_A(H) 在 568 nm 处出现可归属于Cu⁰ 强的吸收峰, 而 C₂(H) 除了在 560 nm 处出现强的吸收峰外,并在 598 nm 处



出现弱的吸收峰, 说明除了含 Cu^0 峰外, 还观测到少量 Cu^* . 对二种催化剂的 UVDR 表征显示, 催化剂中的各组份之间具有强的相互作用, 在催化剂中添加 ZrO_2 助剂后提高 Cu 在催化剂中的分散度, 使工作态的催化剂保持 ZnO 晶格介面上有更多的 Cu^* , 这和 Cz具有较好的低温活性和较高的热稳定性相对应.

图 2 表示二种催化剂热处理前后在 160 吸附 CO 的 T PD 谱. 热处理前 2 种催化剂(见 图 2-A)吸附 CO 均呈现两个脱附峰,相应峰最高温度 T max 位置: CA(W)为 198 和 274 , C²(W)为 182 和 261 ; C²(W)的脱附峰面积大于 CA(W),由此说明,C²(W)具有较好的 低温活性与其对 CO 脱附量较大密切相关. 经 450 热处理 5 h 后的 2 种催化剂(见图 2-B)只 有一个脱附峰,T max 皆比热处理前的低温峰 T max I 高 3~5 ,C²(H)的脱附峰面积大于 CA (H). 从而可推断,催化剂经热处理后活性较低写对 CO 碳附的 F max I 峰消失有关: 熟处理后







Fig. 2 T PD spectra of CO adsorbed on the two catalysts at 160 A. Before heat-freatment, B. After heat-freatment

催化剂 Cu 较多处于 Cu⁰ 价态, 其对 CO 的吸附可能是 Cu⁰ 位所作的贡献; 而热处理前催化剂对 CO 的 T max II 吸附峰可能是 ZnO 的表面 Cu⁺, 即 Cu⁺-O-Zn²⁺ 位所作 的贡献, 其对 CO 的吸附力比 Cu⁰ 位强, 相应的吸附温 度较高. 可见, 铜基催化剂对 CO 的吸附活化与 Cu⁰, Cu⁺ 和 ZrO₂ 密切关联, 其活性位可用通式 "Cu⁰-Cu⁺-O-Zn²⁺/Al₂O₃-ZrO₂"表示. 这与文献[2~4] 报道是一致 的.

图 3 示出二种氧化态催化剂的 H₂-TPR 谱. C_A 和 C_Z均出现二个还原峰: 肩峰分别在 259 和 283 ,系 对应于 Cu²⁺ Cu⁺ 的还原过程; 主峰分别在 332 和 352 ,系对应于 Cu⁺ Cu⁰ 的还原过程. 催化剂 TPR 的还原过程与文献[4,7] 报道相一致. 从图中看到, Czr催 化剂的还原峰面积较 C_A 宽且小,由此说明添加 ZrO₂ 助 剂具有较强的抑制 Cu⁺ 被深度还原的性能. 这就从另一 角度说明了 Czr具有较好的低温活性和较高的热稳定性 的原因.



图 3 二种催化剂的 H₂-TPR 谱 Fig. 3 H₂-TPR Spectra of the catalysts

参考文献:

[1] 房鼎业. 甲醇生产技术及进展[M]. 上海: 华东化工学院出版社, 1990. 1.

[2] Chen H B, Wang S J, Liao Y Y, et al. Proc. 9th ICC[C]. 1988. : 537-544.

版), 1999, 38(1): 80- 85.

- [4] 车长征,杨意泉,许翩翩,等.改进型铜基甲醇合成催化剂 XNC208的 TPD、TPO 和 TPR 研究[J]. 厦门 大学学报(自然科学版),1995,34(4):566-571.
- [5] 张强,徐征,千载虎.在 CuO-ZnO 及 CuO-ZnO-ZrO2 催化剂上 CO2/H2 低压合成甲醇的研究[J]. 催化学 报, 1989, 10(1): 22-28.
- [6] Herman R G, Klier K, Simmons G W, et al. Catalytic synthesis of methanol from CO/H₂[J]. J. Catal., 1979, 56: 407-429.
- [7] Friedrich J B, Wainwright M S, Yoang D J. Methanol synthesis over raney copper-zinc catalysts[J].
 J. Catal, 1983, 80(1):1-13.

UVDR, TPD and TPR Characterization of Cu-Zn-Al-Zr Catalyst for Methanol Synthesis

YANG Yi-quan, HAN Xe-ming, LI Qeng, TENG Da-dian, YUAN You-zhu, LIN Ren-chun, ZHANG Hong-bin

(Dept. of Chem., Institute of Phys. Chem., State Key Lab. for Phys.

Chem. of Solid Surf., Xiamen 361005, China)

Abstract: The principle of ion doping and valence compensation was adopted to develop a new catalyst Cu-Zn-Al-Zr which was derived from traditional Cu-Zn-Al catalyst by adding a small amount of ZrO₂ for MeOH synthesis under low pressure. The catalytic properties of the catalyst for the reaction were measured. The results show that the optimum reaction temperature is found to be 230 , lower by 10 than that on the Cu-Zn-Al catalyst. On the catalysts without undergoing a heat-treatment, the yield of MeOH is higher by 16% than that on the Cu-Zn-Al catalyst. However, on the catalysts undergoing a heat-treatment, the yield is higher by 38%. It can be seen from the UV-Visible spectra that the Cu⁺ species on the surface of ZnO as a band appeared at 598 nm in functioning state of the catalysts. The CO-TPD shows that there is only an absorbed peak which can be attributed to Cu⁰, at tem-~ 197 after the catalysts were calcined at 450 , meanwhile the abperature of 182 sorbed peak attributed to Cu⁺ at 261 ~ 274 disappeared. The adsorbed volume of CO and the amount of Cu⁺ for Cu-Zn-Al-Zr are all found to be higher than for Cu-Zn-Al catalyst. This probably is reasons for their higher activity at low temperature and the better thermostablity for the catalyst Cu-Zn-Al-Zr.

Key words: methanol synthesis; Cu-Zn-Al catalyst; Cu-Zn-Al-Zr catalyst; thermostability