[Article]

www.whxb.pku.edu.cn

制备方法对CuO/CeO2-ZrO2催化CO低温氧化活性的影响

杨志强 毛东森* 郭强胜 顾 蕾

(上海应用技术学院化学与环境工程学院,上海 200235)

摘要: 采用微波加热分解法(一步法)和微波加热处理共沉淀+浸渍法(两步法)制备了CuO/CeO₂-ZrO₂催化剂, 并对其进行了X射线衍射、低温氮气吸附/脱附和程序升温还原等表征,采用色谱流动法考察了催化剂的催化 CO低温氧化性能.结果表明,一步法比两步法更有利于使催化剂表面CuO高度分散,CuO与CeO₂-ZrO₂间的 相互作用更强,CuO更容易被还原,从而具有更高的催化CO氧化活性.与CeO₂-ZrO₂有相互作用的高分散和 小颗粒CuO有利于催化剂活性的提高,与CeO₂-ZrO₂无相互作用的大颗粒CuO对催化剂的活性有抑制作用.

关键词: 催化活性; CuO/CeO₂-ZrO₂; CO氧化; 微波加热 中图分类号: O643

Effect of Preparation Method on the Activity of CuO/CeO₂-ZrO₂ Catalysts for Low Temperature CO Oxidation

YANG Zhi-Qiang MAO Dong-Sen^{*} GUO Qiang-Sheng GU Lei (School of Chemical and Environmental Engineering, Shanghai Institute of Technology, Shanghai 200235, P. R. China)

Abstract: CuO/CeO₂-ZrO₂ catalysts were prepared by microwave heating decomposition (one-step approach) and by microwave heating treatment of co-precipitation followed by impregnation (two-step approach). The catalysts were characterized by X-ray diffraction (XRD), low temperature N₂ adsorption/ desorption, and H₂-temperature-programmed reduction (H₂-TPR). The catalytic activities of the catalysts for low temperature CO oxidation were investigated using a microreactor-gas chromatograph. The results showed that the one-step approach was more beneficial to CuO dispersion on the catalyst surface because of a strong interaction between CuO and CeO₂-ZrO₂ and to the improved reducibility of CuO, which resulted in higher catalytic activity. We conclude that finely dispersed and small CuO particles strongly interact with CeO₂-ZrO₂ are responsible for the high catalytic activity toward CO oxidation and that large CuO particles that do not interact with CeO₂-ZrO₂ inhibit the catalytic activity.

Key Words: Catalytic activity; CuO/CeO2-ZrO2; CO oxidation; Microwave heating

随着人们环境保护意识的不断增强, CO 低温 催化氧化已经成为催化研究的一个热点问题^[1-2]. 目 前, 用于 CO 低温氧化的催化剂主要包括贵金属催 化剂和非贵金属催化剂两大类. 由于贵金属资源稀 少且价格昂贵, 因此开发出具有优良催化活性的非 贵金属催化剂成为研究的焦点. CuO/CeO₂复合氧化 物因具有优良的催化活性而受到广泛的关注^[3-4].近年来, CuO/CeO₂-ZrO₂催化剂因比CuO/CeO₂催化剂 具有更高的热稳定性^[5-7]和更长的使用寿命^[7]而得到 了广泛的研究^[5-17].研究表明CuO/CeO₂-ZrO₂催化剂 的反应性能不仅与其组成有关,而且还与其制备方 法密切相关.目前, CuO/CeO₂-ZrO₂催化剂的制备方

Received: August 1, 2010; Revised: October 8, 2010; Published on Web: October 29, 2010.

^{*}Corresponding author. Email: dsmao@sit.edu.cn, dsmao1106@yahoo.com.cn; Tex/Fax: +86-21-64941386.

The project was supported by the Leading Academic Discipline Project of Shanghai Education Committee, China (J51503) and Research Foundation of Shanghai Institute of Technology, China (KJ2008-01).

上海市教委重点学科建设项目(J51503)及上海应用技术学院科学技术发展基金项目(KJ2008-01)资助

[©] Editorial office of Acta Physico-Chimica Sinica

法主要可分为两种:一种是采用共沉淀、溶胶-凝胶、 水热晶化和微乳等方法先制得CeO₂-ZrO₂复合氧化 物,然后再采用浸渍法将CuO负载在CeO₂-ZrO₂复 合氧化物的表面,即所谓的两步法^[5,7-15].另一种是采 用柠檬酸溶胶-凝胶法或表面活性剂模板法直接得 到CuO-CeO₂-ZrO₂催化剂^[6,15-19],即所谓的一步法.

洪庆红等^[15]分别采用柠檬酸溶胶-凝胶法和柠檬酸溶胶-凝胶+浸渍法制备了CuO质量分数为2.5%的CuO/CeO₂-ZrO₂催化剂,并考察了它们对CO氧化反应的催化活性,结果表明一步法制备的催化剂活性明显大于两步法的催化剂活性,其CO转化率为90%时所需的反应温度分别为92和105℃.

本文利用氢氧化四氨合铜(Cu(NH₃)₄(OH)₂)能够 加热分解为Cu(OH)₂或CuO的特点,通过共沉淀法 得到铈、锆氢氧化物沉淀,采用微波加热回流使混合 液中的Cu(NH₃)₄(OH)₂分解,在铈、锆氢氧化物沉淀 物的表面负载一层Cu(OH)₂或CuO,然后通过高温 焙烧得到CuO/CeO₂-ZrO₂催化剂,该制备方法尚未 见文献报道.作为对比,又采用微波辅助加热处理共 沉淀+浸渍的方法(即两步法)制备CuO/CeO₂-ZrO₂催 化剂,并通过X射线衍射(XRD)、程序升温还原 (TPR)和氮气吸附/脱附等技术对上述样品进行表 征,通过活性评价考察它们催化氧化CO的活性并 与物理化学性质表征结果进行关联.

1 实验部分

1.1 催化剂的制备

采用两种方法制备CuO/CeO₂-ZrO₂催化剂.

一步法:在n(Ce):n(Zr)=3:2的(NH₄)₂Ce(NO₃)₆和 Zr(NO₃)₄·5H₂O混合水溶液中加入Cu(NO₃)₂·3H₂O 水溶液,在快速搅拌下将上述混合液缓慢滴入到盛 有稀氨水的三口烧瓶中,在此过程中,铈和锆生成氢 氧化物沉淀、铜生成Cu(NH₃)₄(OH)₂.滴加结束,保证 pH=10左右,并继续搅拌1h.之后将反应混合物放 入微波炉中,微波功率定为300W,磁力搅拌下进行 微波加热.随着混合液中NH₃的不断挥发,体系的 pH值会逐渐降低,当pH=7时,将微波功率调为800 W,继续加热10min.冷却到90℃后过滤,分别用去 离子水和无水乙醇洗涤滤饼.把滤饼放入微波炉中 于900W功率下加热干燥3min,制得催化剂的前驱 体.将该前驱体置于马弗炉中在一定温度(500,600, 700和800℃)下焙烧2h得到CuO/Ce_{0.6}Zr_{0.4}O2催化 剂,记为CuO-CZ-t, t为焙烧温度(℃). 两步法:将(NH₄)₂Ce(NO₃)₆和Zr(NO₃)₄·5H₂O按 n(Ce):n(Zr)=3:2的比例配成透明的混合水溶液,在 快速搅拌下将其缓慢滴入到盛有稀氨水的三口烧瓶 中.滴加结束,使pH=10左右,并继续搅拌1h.之后 其反应混合液所用微波加热及微波干燥的操作步骤 同上.将微波干燥的前驱体于500℃焙烧2h,得到 橙黄色铈锆复合氧化物.称取一定量的铈锆复合氧 化物样品并倒入一定体积的Cu(NO₃)₂水溶液中,充 分搅拌混合,室温静置4h.然后放入烘箱中于80℃ 低温烘干,再在一定温度下焙烧2h得到催化剂 CuO/Ce_{0.6}Zr_{0.4}O₂,记为CuO/CZ-t,t为焙烧温度(℃).

以上所有催化剂中CuO的质量分数均为10%, 所用试剂均为分析纯,购自国药集团上海化学试剂 有限公司.

1.2 催化剂的表征

XRD测试在荷兰X'Pert Pro型X射线衍射仪上 进行.采用Cu K_a 辐射源, λ =0.15418 nm, 管电流和管 电压分别为40 mA 和40 kV, 扫描范围为20.0°-90.0°, 扫描速率为8 (°)·min⁻¹. 根据CeO₂(111)晶面 的衍射峰分别采用Scherrer公式和Bragg方程计算 CeO₂的晶粒尺寸和晶胞参数.

样品的比表面积和孔容在美国 Micromeritics 公司生产的 ASAP-2020M+C型自动物理化学吸附仪 上以 N₂为吸附质、77.3 K下进行测定,测试前样品 先于 473 K下抽真空预处理4h以除去所吸附的杂 质.使用日本电子株式会社的JEM-2100型透射电子 显微镜观察样品的晶粒大小及形貌.

H₂-TPR 测试在常压微型石英管反应器上进行, 样品的用量为50 mg, 以体积分数为10% H₂-90% N₂ 混合气为还原气, 气体流速为50 mL·min⁻¹, 升温速 率为10 ℃·min⁻¹. 升温过程中H₂的消耗量用浙江温 岭福立公司生产的GC 9750型气相色谱仪的热导池 检测器进行检测.

1.3 催化活性的评价

CO氧化反应在常压微型固定床流动反应装置 上进行^[20].将0.2g大小为40-60目的催化剂颗粒与 0.6g粒度大小相当的石英砂混合后,装入内径为6 mm的不锈钢反应管中.在200℃下用流速为45 mL·min⁻¹的N₂气吹扫30 min,然后切换为反应混合 气,其体积组成为1% CO、10% O₂,其余为N₂,流速 为45 mL·min⁻¹.反应前后的气体组成用浙江温岭福 立公司生产的GC 9790A型气相色谱仪进行在线分 析,热导池检测器,碳分子筛色谱柱.

2 结果与讨论

2.1 N₂吸附/脱附表征

表1列出了由一步法和两步法制备催化剂样品 的比表面积和孔容数据.由此可见,随着焙烧温度的 升高,两个系列样品的比表面积和孔容均逐渐减小, 尤其是当焙烧温度升高至大于600℃时,降低的幅 度更大.这是由于随着焙烧温度的升高,催化剂样品 开始烧结.另外,对于同一焙烧温度制备的催化剂, 一步法样品的比表面积和孔容均大于两步法样品的 比表面积和孔容,而且其随焙烧温度升高而降低的 幅度要小于两步法制备的样品,说明一步法制备样 品的抗烧结能力要大于两步法制备的样品.

一步法制备催化剂时,溶液中的Cu(NH₃)₄(OH)₂ 经微波加热分解生成的CuO均匀分散于铈、锆氢氧 化物沉淀表面使沉淀物颗粒彼此分开,起到了阻止 颗粒烧结的作用.而两步法在干燥浓缩浸渍液过程 中,硝酸铜颗粒在载体表面或孔道内的沉积量会出 现梯度效应,致使孔道部分堵塞,经高温焙烧,CuO 颗粒团聚使得CeO₂-ZrO₂载体颗粒之间不能很好地 "隔离"进而发生烧结,比表面积和孔容也就相应减 小.

上述结果表明,不同的制备方法对CuO/CeO₂-ZrO₂催化剂的比表面积和孔容产生了一定的影响, 而且可能会影响到CuO在铈锆复合氧化物中的分 散程度.

2.2 XRD分析

图1是采用两种方法制备样品的XRD谱.从图 1可以看出,采用一步法制备的样品经干燥后,即生 成了较纯的铈锆固溶体,没有铈、锆的氢氧化物和 ZrO₂等杂峰出现,也没有CuO的特征衍射峰出现, 与300℃焙烧样品的XRD谱非常相似.很显然,铈





(1) sample prepared by one-step approach and dried; (2) sample prepared by one-step approach and calcined at 300 °C; (3) sample prepared by two-step approach and dried; (4) sample prepared by two-step approach and calcined at 300 °C

锆固溶体是在反应混合液中生成的.这是由于采用 微波辐射加热时水分子随高频变换的微波能量场的 作用高速振动,分子之间碰撞摩擦产生大量的热,使 溶液温度急剧上升,甚至出现"过热"现象,这种分子 水平的"搅拌"作用将微波能量传递至铈、锆氢氧化 物分子,加速其脱水过程,促进了铈锆固溶体的生 成.而同样的原因,随着氨气的放出,铜氨络合物分 解为Cu(OH)2后,微波能量的传递亦加速其脱水过 程,生成的CuO便沉积于铈锆固溶体表面.由于在 微波作用下,CuO生成的速度远大于其晶粒生长的

	表1 一步法和两步法制备催化剂的比表面积(S_{BET})、孔容(V_{perc})、晶胞参数($P_{(III)}$ 和晶粒大小(D)
Table 1	Specific surface area (S_{BET}), pore volume (V_{pore}), lattice parameter ($P_{(111)}$), and crystallite size (D) of the catalysts
	many and her and stan annually and two stan annually

prepared by one-step approach and two-step approach										
Catalyst	$S_{\text{BET}}/(m^2 \cdot g^{-1})$	$V_{\text{pore}}/(\text{cm}^3 \cdot \text{g}^{-1})$	$P_{(111)}/nm$	$D_{\rm CeO_2}/{\rm nm}$	$D_{ m CuO}/ m nm$					
CuO-CZ-500	142.7	0.35	0.5295	4.1	-					
CuO-CZ-600	123.0	0.36	0.5293	5.3	-					
CuO-CZ-700	69.0	0.30	0.5292	8.1	29.0					
CuO-CZ-800	30.5	0.16	0.5295	11.5	31.0					
CZ-500	156.4	0.35	0.5297	4.5	-					
CuO/CZ-500	123.9	0.32	0.5289	4.8	33.9					
CuO/CZ-600	109.1	0.30	0.5287	5.3	33.9					
CuO/CZ-700	63.1	0.22	0.5286	7.8	38.3					
CuO/CZ-800	18.9	0.12	0.5290	12.5	44.0					

CuO-CZ-*t*: sample prepared by one-step approach and calcined at t °C; CZ-500: Ce_{0.6}Zr_{0.6}O₂ sample calcined at 500 °C; CuO/CZ-*t*: sample prepared by two-step approach and calcined at t °C

速度,因此在XRD 谱上看不到晶相CuO特征峰,说明生成了高分散或粒径较小的CuO.而采用两步法制备的前驱体有较多Cu(NO₃)2衍射峰出现,经300 ℃ 焙烧2h后这些衍射峰完全消失,出现了CuO的特征衍射峰,说明该方法不利于CuO在载体表面的均匀分散.这是因为浸渍硝酸铜溶液的铈锆固溶体在干燥过程中,随着水分子的蒸发,硝酸铜溶液逐渐浓缩,下层载体表面沉积的硝酸铜颗粒数目就会高于上层,出现梯度沉积现象,这更有利于硝酸铜晶体的生长,加热分解亦会生成大颗粒的CuO.

图2是样品在不同温度焙烧后的XRD谱. 由图 2可见,两种方法制备的CuO/CeO₂-ZrO₂催化剂都呈 CeO₂的萤石型立方晶相结构,且都没有出现晶相 ZrO₂的特征衍射峰,说明Zr⁴⁺取代了部分Ce⁴⁺进入到 CeO₂的晶格中形成了CeO₂-ZrO₂固溶体结构^[20]. 随焙 烧温度的不断升高,衍射峰的峰形逐渐变窄,峰高逐 渐增强. 尤其是当焙烧温度大于600℃时,样品的衍 射峰骤然变得尖锐,峰强度显著增强. 说明当焙烧温 度大于600℃时,铈锆复合氧化物开始发生明显的 烧结,晶化程度增强,粒径变大,这与上述的比表面 积和孔容的测定结果相一致. 此外,所有样品的衍射 峰都没有出现分裂,表明CeO₂和ZrO₂没有出现偏 析.

表1中列出了由Scherrer公式计算得到的各个 样品中CeO₂的晶粒尺寸.可以看到,经过500和600 ℃ 焙烧的催化剂,其粒径变化不大,而且与载体 CeO₂-ZrO₂比较接近,但经过700和800℃焙烧的催 化剂,其粒径明显增大,说明此时催化剂都已发生了 明显的烧结.此外,两种不同方法制备的催化剂其 CeO₂的晶粒尺寸基本相同,说明制备方法对催化剂 中CeO₂的晶粒尺寸无明显影响. 由表1可见,催化剂的晶胞参数随焙烧温度由 500℃升高到700℃而逐渐减小,且均比CZ-500的 晶胞参数小.这是由于Cu²⁺的半径(0.079 nm)小于 Ce⁴⁺的半径(0.097 nm)和Zr⁴⁺的半径(0.084 nm),少部 分Cu²⁺取代Ce⁴⁺或Zr⁴⁺进入Ce-Zr-O固溶体后生成了 Cu-Ce-Zr-O固溶体,从而导致晶格的收缩^[21].然而当 焙烧温度进一步升高至800℃时,晶胞参数反而增 大,表明进入晶格中的Cu²⁺又从固溶体中析出,从而 致使晶胞参数变大.王建强等^[22]采用柠檬酸溶胶-凝 胶法制备的Cu₀₁Ce₀₆Zr₀₃O_x催化剂也发现当焙烧温 度从500℃升高到800℃,晶胞参数由0.5324增大 至0.5328 nm.

比较图 2(A)和2(B)发现,两种方法制备的催化 剂,其 CuO 衍射峰的差别较大.一步法中 CuO-CZ-500和CuO-CZ-600样品没有出现CuO的特征衍 射峰,表明CuO高度分散于铈锆复合氧化物的表面 或进入其晶格中形成了Cu-Ce-Zr-O固溶体,此外部 分铜也可能以微小的CuO颗粒存在而无法被 XRD 所检测到. 当焙烧温度升至700和800°C时,在200 35.6°和38.8°处开始出现晶相CuO的特征衍射峰, 由 Scherrer 公式计算得到粒径分别为29.0和31.0 nm (表 1).两步法制备的所有样品都出现了晶相 CuO 的特征衍射峰,而且随焙烧温度的升高,衍射 峰的强度逐渐增强,表明CuO颗粒发生了烧结,从 而其粒径逐渐增大.从表1可知,其晶相CuO的粒径 介于33.9和44.0 nm之间,均明显大于一步法制备 的CuO颗粒的粒径.

上述结果表明采用一步法制备催化剂时,其 CuO的分散性更好,且其CuO颗粒随焙烧温度的升 高相对于两步法更不容易烧结和长大.



2.3 TEM 表征

Fig.2 XRD patterns of the catalysts prepared by one-step approach (A) and two-step approach (B)



图 3 焙烧温度为 600 °C 时一步法(A)和两步法(B)制备催化剂的 TEM 照片 Fig.3 TEM images of the catalysts prepared by one-step approach (A) and two-step approach (B) and calcined at 600 °C

图 3 为 600 ℃ 焙烧样品的透射电镜照片,从图 3 (A)可以看到载体颗粒的大小及分散都较为均匀,粒 径分布较窄,皆在 6 nm 左右,未观察到 CuO 颗粒,这 与上述 XRD 的测试结果相一致.图 3(B)中除载体外 还观察到大颗粒的 CuO 粒子,其粒径为 30–35 nm, 与用 XRD 计算的尺寸(表 1)基本一致.

2.4 TPR测试

图4(A)是一步法制备样品的H₂-TPR 谱. 从图中 可以看到, 焙烧温度为500和600 ℃时催化剂都有 两个还原峰(α和β). 当焙烧温度升高至700和800 ℃ 时, 催化剂的TPR 曲线开始出现肩峰, 700 ℃焙烧的 样品出现右肩峰(γ), 800 ℃焙烧的样品出现左肩峰 (β); 也就是说这两个催化剂样品都出现了三个还原 峰, 其分峰处理结果如图4(A)中所示, 800 ℃焙烧样 品的γ峰明显大于700 ℃焙烧的样品. 图4(B)是两步 法制备样品的H₂-TPR 谱. 由图可见, 每个催化剂的 TPR 谱都出现了三个明显的还原峰(α、β和γ), 表明 该系列催化剂中均存在三种不同类型的铜物种.

有关CuO/Ce_xZr_{1-x}O₂催化剂中CuO还原性的研究已有不少报道. Wang 等^[5,9]发现采用沉淀+浸渍法

制备的CuO质量分数为5%的CuO/Ce0sZr02O2催化剂 分别在172.1和278.5℃处存在2个还原峰,并将其 归属于高分散CuO和体相CuO的还原.洪庆红等[15] 采用柠檬酸溶胶-凝胶法和柠檬酸溶胶-凝胶+浸渍 法制备的CuO质量分数为2.5%的CuO/Ce_{0.7}Zr_{0.3}O₂催 化剂均在190-200和250℃处存在2个分别为高分 散CuO和存在于CeO2晶格中Cu物种的还原峰. Wang等^[7]在研究采用水热晶化+浸渍法制备的CuO 质量分数为5%的不同铈锆比的CuO/CexZr1-xO2催化 剂时发现在179、201和245℃处存在3个还原峰,分 别对应与载体强相互作用的高分散的CuO、与载体 弱相互作用的较大颗粒的CuO和晶相CuO的还原. Ma等^[23]也报道了CuO/Ce_{0.8}Zr_{0.2}O₂催化剂的H₂-TPR 谱中分别归属为高分散 CuO、中等颗粒 CuO 和大颗 粒CuO还原的3个耗氢峰.根据上述文献及前述的 XRD结果,我们认为本文CuO/Ce0.6Zr04O2催化剂中 的α峰应归属于催化剂表面高度分散CuO的还原, β 峰应归属于存在于铈锆晶格中的Cu物种或催化剂 表面较小颗粒(XRD无法检测)CuO的还原,γ峰应归 属于催化剂表面较大颗粒(XRD能够检测)CuO的还



Fig.4 H₂-TPR profiles of the catalysts prepared by one-step approach (A) and two-step approach (B)

表 2 一步法和两步法制备催化剂还原峰的温度和面积 Table 2 Temperatures and areas of reduction peaks of the catalysts prepared by one-step and two-step approach

-		-		-		-
Catalyst	$T_{\alpha}/^{\circ}\mathbb{C}$	$T_{\beta}/^{\circ}\mathbb{C}$	$T_{\gamma}/^{\circ}\mathbb{C}$	A_{a}/A (%)	A_{β}/A (%)	$A_{\gamma}/A~(\%)$
CuO-CZ-500	165	196	-	40	60	-
CuO-CZ-600	159	198	-	32	68	-
CuO-CZ-700	160	201	223	24	71	5
CuO-CZ-800	160	208	223	12	63	25
CuO/CZ-500	161	198	228	24	37	39
CuO/CZ-600	158	197	231	20	41	39
CuO/CZ-700	163	201	235	18	40	42
CuO/CZ-800	172	206	254	3	42	55

T_i: the reduction temperature of the *i* peak; *A_i*: the area of the *i* peak (*i*= α , β and γ) and *A*=*A_a*+*A_b*+*A_γ*

原.

图4中各还原峰的温度和峰面积数据列于表2. 由表中数据可知两种不同方法制备的催化剂存在以 下的差别. (1) 一步法中除 500 ℃ 焙烧样品的α峰的 还原温度为165℃之外,其它三个样品的α峰的还 原温度都在159-160℃之间,表明随着焙烧温度的 升高,高分散CuO的还原性基本不变.而两步法制 备样品α峰的还原温度随催化剂焙烧温度的升高有 逐渐升高的趋势,表明随催化剂焙烧温度的升高,高 分散CuO的还原性逐渐减弱.(2)一步法制备的催 化剂中仅700和800℃焙烧的样品才有y峰出现,而 且其峰温相同, 而两步法制备的所有样品均出现γ峰 且其峰温随催化剂焙烧温度的升高而逐渐升高,表 明其还原性逐渐变差. (3) 对于相同焙烧温度制备的 催化剂,两步法制备样品的γ峰温要明显高于一步法 制备样品的γ峰温,而且其峰面积所占的比例也显著 高于一步法制备的样品,这表明两步法样品中CuO 的还原性较差, CuO的颗粒较大而且大颗粒CuO的 数量相对较多.该结果与上述XRD的表征结果相一 致.

2.5 催化CO氧化活性

图 5(A)给出了一步法制备催化剂的CO转化率 与反应温度的变化曲线.由图可见,CuO-CZ-500至 CuO-CZ-800的*T*₁₀₀(CO转化率达到100%时所需的 反应温度)分别为90、85、90和105℃.图5(B)是两步 法制备催化剂的活性评价结果,CuO/CZ-500至 CuO/CZ-800的*T*₁₀₀分别为100、93、95和110℃.上述 结果表明,在两个系列催化剂中,600℃焙烧样品的 CO氧化活性均最高,700和500℃焙烧的样品次 之,800℃焙烧样品的活性最差.Wang等^{15,91}在用共 沉淀+浸渍法制备的CuO质量分数为5%的CuO/ Ce_{0.8}Zr_{0.2}O₂催化剂时也发现当焙烧温度为600℃时 样品的CO氧化活性最高.此外,对于相同焙烧温度 制备的催化剂,一步法制备催化剂的活性均明显好 于两步法制备催化剂的活性.

研究表明, CuO/CeO₂-ZrO₂催化CO氧化反应的 活性与其CuO的存在形式和还原性密切相关. 蒋晓 原^[8]、Wang^[9]和Zhu^[14]等都认为高分散CuO是反应的 活性中心,而体相的CuO具有副作用.此外,我们之 前在研究制备载体Ce0.6Zr0.4O2过程中前躯体的处理 方式对CuO/Ce0.2r04O2催化活性的影响时发现,催 化剂中的CuO越容易还原,则CuO越容易和CO反 应生成CO₂,催化活性越高^[11].在本文中,当焙烧温 度由500℃升高到600℃时,两种方法制备的催化 剂中CuO的还原温度均有所降低,表明其还原性略 有增强, 故催化剂的活性也相应地提高. 当焙烧温度 进一步升高到700和800℃时:(1)一步法催化剂中 虽然高分散CuO的还原温度基本相同,但其含量逐 渐减少,并出现了晶相的CuO而且其含量逐渐增大 (表2), 故催化剂的活性也相应地逐渐减弱; (2) 两步 法催化剂中α、β和γ峰所对应CuO的还原温度均逐



Fig.5 Activity for CO oxidation of the catalysts prepared by one-step approach (A) and two-step approach (B)

渐升高,表明其还原性逐渐变差,此外,高分散CuO的含量减少而大颗粒CuO的含量明显增大(表2),故催化剂的活性也相应地逐渐减弱.

对于两种不同方法制备的催化剂,(1) 当焙烧温 度较低(500-700°C)时,虽然高分散及小颗粒CuO 的还原温度基本相同,但一步法制备样品中高分散 及小颗粒CuO的含量要显著高于两步法样品(表2). 此外,一步法样品仅在700°C焙烧时才出现大颗粒 的CuO,而且其还原温度显著低于两步法样品,颗 粒的大小和相对数量也均明显低于两步法样品,数 其催化活性都明显高于两步法样品.(2) 当在800°C 焙烧时,一步法制备样品中高分散及小颗粒CuO的 还原温度均明显低于两步法样品,晶相CuO颗粒的 大小和含量也均显著低于两步法样品,故其催化活 性明显高于两步法样品.

3 结 论

一步法样品中CuO的分散性和均一性均好于两步法样品,前者只有当焙烧温度高于600℃时才 开始出现晶相的CuO,而后者在任一焙烧温度下都 有晶相的CuO存在,分散性较差.

一步法样品催化CO氧化的活性均高于两步法 样品.催化剂表面与CeO₂-ZrO₂相互作用的高分散 及小颗粒CuO的数目愈多、还原性愈好,愈有利于 催化活性的提高,晶相CuO的颗粒愈大数目愈多、 还原性愈差,愈不利于催化活性的提高.

当焙烧温度较高(800 ℃)时,催化剂中的CuO 发生明显的烧结、颗粒显著增大,与CeO₂-ZrO₂相互 作用显著减弱,故其催化活性明显变差.

References

- Liu, Y.; Meng, M.; Yao, J. S.; Zha, Y. Q. Acta Phys. -Chim. Sin.,
 2007, 23: 641 [刘 咏, 孟 明, 姚金松, 查宇清. 物理化学学报, 2007, 23: 641]
- Yu, J.; Wu, G. S.; Mao, D. S.; Lu, G. Z. Acta Phys. -Chim. Sin.,
 2008, 24: 1751 [俞 俊, 吴贵升, 毛东森, 卢冠忠. 物理化学学报, 2008, 24: 1751]
- 3 Zheng, X. C.; Wang, X. Y.; Yu, L. H.; Wang, S. R.; Wu, S. H. *Prog. Chem.*, 2006, 18: 159 [郑修成, 王向宇, 于丽华, 王淑荣, 吴世华. 化学进展, 2006, 18: 159]
- 4 Liang, F. X.; Zhu, H. Q.; Qin, Z. F.; Wang, G. F.; Wang, J. G.

Prog. Chem., 2008, 20: 1453 [梁飞雪, 朱华青, 秦张峰, 王国富, 王建国. 化学进展, 2008, 20: 1453]

- 5 Wang, S. P.; Zheng, X. C.; Wang, X. Y.; Wang, S. R.; Zhang, S. M.; Yu, L. H.; Huang, W. P.; Wu, S. H. *Catal. Lett.*, 2005, 105: 163
- Wang, S. P.; Wang, X. Y.; Huang, J.; Zhang, S. M.; Wang, S. R.;
 Wu, S. H. *Catal. Commun.*, 2007, 8: 231
- Wang, S. P.; Zhang, T. Y.; Su, Y.; Wang, S. R.; Zhang, S. M.; Zhu,
 B. L.; Wu, S. H. *Catal. Lett.*, 2008, 121: 70
- Jiang, X. Y.; Zhou, R. X.; Chen, Y.; Lou, L. P.; Zheng, X. M.
 J. Zhejiang Univ.: Science Edition, 2001, 28: 653 [蒋晓原, 周仁 贤, 陈 煜, 楼莉萍, 郑小明. 浙江大学学报: 理学版, 2001, 28: 653]
- Wang, S. P.; Wang, X. Y.; Zheng, X. C.; Wang, S. R.; Zhang, S. M.; Huang, W. P.; Wu, S. H. *React. Kinet. Catal. Lett.*, 2006, 89: 37
- 10 Luo, M. F.; Zheng, X. M. Acta Chem. Scand., 1998, 52: 1183
- Yang, Z. Q.; Mao, D. S.; Zhu, H. L.; Lu, G. Z. Chin. J. Catal.,
 2009, 30: 997 [杨志强, 毛东森, 朱慧琳, 卢冠忠. 催化学报,
 2009, 30: 997]
- Martinez-Arias, A.; Fernandez-Garcia, M.; Galvez, O.; Coronado, J. M.; Anderson, J. A.; Conesa, J. C.; Soria, J.; Munuera, G. J. Catal., 2000, 195: 207
- 13 Chen, H. L.; Zhu, H. Y.; Wu, Y.; Gao, F.; Dong, L.; Zhu, J. J. J. Mol. Catal. A, 2006, 255: 254
- 14 Zhu, J.; Zhang, L. L.; Deng, Y.; Liu, B.; Dong, L. H.; Gao, F.; Sun, K. Q.; Dong, L.; Chen, Y. *Appl. Catal. B*, **2010**, **96**: 449
- 15 Hong, Q. H.; Song, Y. P.; Jia, A. P.; Pu, Z. Y.; Luo, M. F. J. Mol. Catal. (China), 2008, 22: 429 [洪庆红, 宋宇鹏, 贾爱平, 普志 英, 罗孟飞. 分子催化, 2008, 22: 429]
- 16 Wang, E. G.; Chen, S. Y. J. Chin. Rare Earth Soc., 2001, 19:17 [王恩过, 陈诵英. 中国稀土学报, 2001, 19:17]
- 17 Wang, E. G.; Chen, S. Y. J. Rare Earths, 2002, 20: 533
- Wang, J. P.; Wang, E. G.; Chen, S. Y. Coal Conv., 2000, 23: 88
 [王建平, 王恩过, 陈诵英. 煤炭转化, 2000, 23: 88]
- 19 Cao, J. L.; Wang, Y.; Zhang, T. Y.; Wu, S. H.; Yuan, Z. Y. Appl. Catal. B, 2008, 78: 120
- Yang, Z. Q.; Mao, D. S.; Zhu, H. L.; Lu, G. Z. Chin. J. Inorg. Chem., 2009, 25: 812 [杨志强, 毛东森, 朱慧琳, 卢冠忠. 无机 化学学报, 2009, 25: 812]
- Cai, C.; Xue, P. J. Ningxia Univ.: Natural Science Edition, 2005, 26: 345 [蔡 超, 薛 屏. 宁夏大学学报: 自然科学版, 2005, 26: 345]
- 22 Wang, J. Q.; Shen, M. Q.; Wang, J.; Wang, W. L.; Jia, L. W. Acta Phys. -Chim. Sin., 2010, 26: 2249 [王建强, 沈美庆, 王 军, 王务林, 贾莉伟. 物理化学学报, 2010, 26: 2249]
- 23 Ma, L.; Luo, M. F.; Chen, S. Y. Appl. Catal. A, 2003, 242: 151