

张鑫丰, 李泽清, 陈红萍. Ge-Mn 共掺杂对 V-Mo-O/TiO<sub>2</sub> 催化剂低温脱硝活性的影响[J]. 环境工程学报, 2023, 17(1): 156-164. [ZHANG Xinfeng, LI Zeqing, CHEN Hongping. Effect of Ge-Mn co-doping on low-temperature denitrification activity of V-Mo-O/TiO<sub>2</sub> catalyst[J]. Chinese Journal of Environmental Engineering, 2023, 17(1): 156-164.]

# Ge-Mn 共掺杂对 V-Mo-O/TiO<sub>2</sub> 催化剂低温脱硝活 性的影响

# 张鑫丰1,李泽清1,陈红萍1,2,⊠

1. 华北理工大学化学工程学院, 唐山 063009; 2. 河北省环境光电催化材料重点实验室, 唐山 063009

摘 要 采用共沉淀法制备 Ge-Mn 共改性 TiO<sub>2</sub> 载体,考察了 V-Mo-O/Ge-xMn-TiO<sub>2</sub> 催化剂的低温氨选择性催化还 原 (NH<sub>3</sub>-SCR) 活性和抗硫稳定性。Ge-Mn 的加入可显著提高催化剂在低温窗口下的脱硝活性,且具有较高的 N<sub>2</sub>选择性和抗硫稳定性。当 Ge:Mn:Ti 的原子摩尔比为 0.004:0.04:1,在 140 ℃ 时脱硝活性为 92%。催化剂的 N<sub>2</sub> 吸附-脱附、NH<sub>3</sub>-TPD、H<sub>2</sub>-TPR、XRD 和 XPS 分析结果表明: Mn 加入使催化剂的介孔增加,表面总酸性位和 中高强度酸性位量显著增加,从而增加了催化剂对 NH<sub>3</sub> 的吸附活化和对 SO<sub>2</sub> 吸附的抑制; Mn 与 V、Mo、Ge 活 性组分发生了强电子相互作用,使 V<sup>5+</sup>含量增加,且使低温活性组分的氧化还原循环易于进行,进而增加了催 化剂的低温脱硝活性。这说明增加的表面总酸性位和中高强度酸性位量、增加的 V<sup>5+</sup>和由此形成的低温条件促 进了活性组分氧化还原循环,最终提高了催化剂的低温活性和高抗硫稳定性。本研究可为低温脱硝催化剂的研 发及应用提供参考。

关键词 共改性;低温;SCR;载体;催化剂

近年来,氨选择性催化还原法 (NH<sub>3</sub>-SCR) 是对低温烟道气中氮氧化物 (NO<sub>x</sub>) 的有效控制办法。 该方法的关键是开发低温高稳定性脱硝催化剂。这类催化剂有低温 Mn 基催化剂<sup>[1]</sup>、中温的 V-Mo(W)-O/TiO<sub>2</sub><sup>[2]</sup>、中温 Cu 基催化剂<sup>[3]</sup>和 Ce 基催化剂等<sup>[4]</sup>。Mn 基催化剂低温活性好,但抗硫稳定性 差。LIU 等<sup>[5]</sup>通过 Eu 改性 Mn/TiO<sub>2</sub> 催化剂,提高了表面 Mn<sup>4+</sup>含量,并有效地降低了 TiO<sub>2</sub>的结晶 度,使催化剂抗硫性较 Mn/TiO<sub>2</sub> 有很大提升,能有效抗硫的同时 NO 转化率从 20% 提升到 80%。 ZHANG 等<sup>[6]</sup>通过 Sb 改性了 Mn/PG (凹凸棒石催化剂),提高了活性组分的分散度,且 SbO<sub>x</sub> 会优先 与 SO<sub>2</sub>反应,保护了活性组分,减少了 MnSO<sub>4</sub> 的生成,使催化剂抗硫抗水脱硝活性得到显著提 升,但脱硝效率呈下降趋势。本课题组在提高 Mn 基催化剂的抗硫性方面开展了大量研究<sup>[7-10]</sup>,制 得了低温活性和抗硫性较好的 Mn 基催化剂。对抗硫后的催化剂进行表征发现,催化剂表面仍有一 定量的硫存在,且载体晶型也会发生细微改变。改性后的 Mn 基催化剂的活性温度也是研究热点。 但 Cu 基催化剂<sup>[11-12]</sup>和 Ce 基催化剂<sup>[13-14]</sup>的活性温度通常都在 250 ℃以上,故不能满足低温脱硝 要求。

收稿日期: 2022-09-17; 录用日期: 2022-11-28

基金项目:河北省自然科学基金资助项目(B2017209111);河北省高等学校科学技术研究项目(ZD2015116)

**第一作者:** 张鑫丰 (1999—) , 男, 硕士研究生, 2426269897@qq.com; ⊠通信作者: 陈红萍 (1970—), 博士, 教授, chenhpwxy@126.com

V-Mo(W)-O/TiO<sub>2</sub> 为传统商用催化剂,在温度高于 300 ℃ 时具有较高的活性和抗硫性。但低于 该温度时,则存在脱硝效率低、易发生硫中毒等现象。为提高钒基催化剂的低温活性和抗硫性, 从载体改性、助剂添加、优化制备方法等方面对钒基催化剂进行了改性处理。通过调节载体表面 酸性和孔结构、调节催化剂的活性组分价态、晶型、活性组分分散度和添加其他低温活性组分等 办法可提高其低温活性和抗硫性<sup>[15-16]</sup>。MARBERGER 等<sup>[17]</sup>通过酸性 SiO<sub>2</sub> 对载体表面进行修饰以增  $n V_2O_5$ -WO<sub>3</sub>/TiO<sub>2</sub> 表面酸性,阻止了 TiO<sub>2</sub> 载体的烧结,从而使催化剂的活性和稳定性明显提升。 LI 等<sup>[18]</sup>通过 Nb 掺杂增加了 CeVO 催化剂的氧空位和表面酸性,增加了 Ce<sup>3+</sup>和 V<sup>5+</sup>的表面物种含 量,使催化剂在 210~420 ℃ 时的 NO<sub>x</sub> 维持在 90% 以上,并且拥有很好的抗硫性。CHEN 等<sup>[19]</sup>通过 采用 N<sub>2</sub>和 H<sub>2</sub> 非热等离子体处理法制备了 V-Ce-Ni/TiO<sub>2</sub> 催化剂,提高了活性组分的分散度,增加了 催化剂表面酸性,从而提升了催化剂的低温活性,使得催化剂在 230 ℃~350 ℃ 的 NO 转化率接近 100%。这表明通过改性钒基催化剂可降低其活性温度,且提升其抗硫性。然而,在 220 ℃ 以下,低温钒基催化剂的 SCR 活性仍然很差。因此,在脱硝过程中,降低催化剂活性温度,且拥有较好抗硫稳定性,仍是低温脱硝催化剂研究热点。

基于 V-Mo(W)-O/TiO<sub>2</sub> 较好的抗硫稳定性<sup>[20-21]</sup> 和本课题组前期制备的 Ge 改性低温钒基催化剂<sup>[22]</sup>, 采用 Ge 稳定 TiO<sub>2</sub> 晶型,增加其表面的酸性位,调变 TiO<sub>2</sub> 与 V、Mo 之间的电子作用,使催化剂表 现出低温高活性和高抗硫稳定性,但仍不能满足低温烟道气脱硝要求。本研究通过进一步掺杂 Mn 改善催化剂低温活性,优化载体对 V-Mo 活性组分的电子效应,制备出具有低温高脱硝活性和 高稳定性的 V-Mo-O/(Ge-Mn-TiO<sub>2</sub>)催化剂,并其进行活性和结构性能表征,从而探究其低温高活性 和高稳定性的机理,以期为低温烟气中氮氧化物的控制技术提供参考。

#### 1 材料与方法

### 1.1 催化剂制备

1) Ge-Mn 共改性 TiO<sub>2</sub> 载体 (Ge-Mn-TiO<sub>2</sub>) 的制备。采用共沉淀法制备载体,将 10.015 8 g 硫酸氧 钛溶于去离子水中,并在 60 ℃ 下水浴加热搅拌 0.5 h;将 0.026 3 g 氧化锗溶解于 21% 的碳酸氢铵中 得到氧化锗溶液;将 0.614 0 g 乙酸锰溶于 10 mL 去离子水中,得到乙酸锰溶液;将氧化锗和乙酸 锰溶液同时缓慢滴入含有硫酸氧钛溶液的烧瓶中,然后缓慢滴加氨水 (25%) 至 pH 为 9,并不断搅 拌 2 h;经抽滤、洗涤,得到锗锰钛复合沉淀物,于烘箱中 110 ℃ 干燥 12 h,后于空气气氛管式炉 中 500 ℃ 恒温焙烧 4 h,制得 Ge-xMn-TiO<sub>2</sub> (x为 Mn 和 Ti 原子摩尔比,分别为 0.02:1、0.04:1、0.1:1、 0.4:1) 载体。根据文献 [22],确定 Ge/Ti 原子比为 0.004。

2) 前驱体制备。采用浸渍法负载活性组分,将与载体的质量分数为 3% (以 V<sub>2</sub>O<sub>5</sub> 计) 的偏钒酸 铵、6% (以 MoO<sub>3</sub> 计) 的钼酸铵作为 V、Mo 的前驱体,制得的催化剂记为 V-Mo-O/Ge-xMn-TiO<sub>2</sub>和 V-Mo-O/Ge-TiO<sub>2</sub>。催化剂经过研磨、压片、粉碎并过筛 40~60 目后,用于催化剂脱硝性能评估和 表征。

#### 1.2 催化剂活性测试

SCR 脱硝催化剂活性评价装置如图 1 所示。模拟烟气由 NO (体积分数 0.1%), NH<sub>3</sub> (体积分数 0.1%)、O<sub>2</sub> (体积分数 7%)和N<sub>2</sub> (平衡气)组成。采用 42i -HL 高浓度 NO-NO<sub>2</sub>-NO<sub>x</sub> 分析仪检测反应器 进出口气体中的 NO 体积分数。活性测试的温度区间为 120~260 ℃。抗硫稳定性测试在 200 ℃、SO<sub>2</sub> 体积分数为 0.01% 的模拟烟气条件下进行,持续时间为 40 h。

NO转化率和 N2 选择性采用式 (1)~(2) 计算。

$$\eta_{\rm NO} = \frac{[\rm NO]_{in} - [\rm NO]_{out}}{[\rm NO]_{in}} \times 100\%$$
(1)

$$S_{N_2} = \left(1 - \frac{[NO_x]_{out} - [NO]_{out}}{[NO]_{in} - [NO]_{out}}\right) \times 100\%$$
(2)

式中: η<sub>NO</sub>代表 NO 转化率; *S*<sub>N<sub>2</sub></sub>代表 N<sub>2</sub>选择性。 **1.3 催化剂结构表征** 

采用北京贝士德比表面及孔径分析仪 (3H-2000PMI) 来测定催化剂的比表面积及孔径。采 用德国布鲁克 DA ADVANCE A25 X 射线衍射 仪对样品粉末进行 XRD 测试,得到晶体结 构。扫描是 20 为 10°~90°内,扫描速度 10°·min<sup>-1</sup>, 步长为 0.02。采用美国康塔 ChemBETPulsarTPD/ TPR 全自动化学吸附分析仪对样品进行 NH<sub>3</sub>-



TPD 和 H<sub>2</sub>-TPR 分析。将粒径为 0.25~0.38 mm的样品 (50 mg) 置于反应管中。具体操作详见文献 [23]。采用 Thermo Scientific K-Alpha (美国 Thermo 公司) X-射线光电子能谱仪对催化剂进行表面元素 分析。以 Al-Kα 射线 (1486.6eV) 为 X 射线激发源,样品表面的荷电用 C 1s (284.8 eV) 进行校正。

#### 2 结果与讨论

#### 2.1 催化剂活性分析

对 Ge-Mn 共改性 TiO<sub>2</sub>负载催化剂 V-Mo-O/Ge-xMn-TiO<sub>2</sub> 催化剂的低温活性进行考察,并与无 Mn 掺杂的 V-Mo-O/Ge-TiO<sub>2</sub> 催化剂进行比较。由于烟道气中的 NO<sub>x</sub> 95% 以上都是 NO,故主要考察 NO 的转化率,结果如图 2 所示。在低于 180 ℃ 的温度区间,Mn 掺杂后催化剂活性明显提高。当 Mn/TiO<sub>2</sub>=0.04 时,催化剂表现出最高的低温活性,在 140 ℃ 时脱硝效率达到 92%。这表明 Ge-Mn 共掺杂改性可显著提高 V-Mo-O/TiO<sub>2</sub> 催化剂的低温活性。然而,Mn 含量进一步增加时,活性 逐渐下降,这是由于 Mn 增加会阻碍 TiO<sub>2</sub> 与 V、Mo 之间的相互作用,从而导致催化剂活性降低。图 2 (b) 为催化剂 N<sub>2</sub> 选择性测试结果,Ge-Mn 共掺杂改性对整个测试温度区间内催化剂的 N<sub>2</sub>选择性基本没有影响。



图 2 Ge-Mn 共掺杂前后催化剂的脱硝活性和  $N_2$ 选择性对比

Fig. 2 Comparison of denitrification activity and N2 selectivity of catalysts before and after Ge-Mn co-doping

为考察改性剂对催化剂抗硫稳定性的影响,对 V-Mo-O/Ge-0.04Mn-TiO<sub>2</sub>进行 200 ℃ 时、体积分数 0.01%SO<sub>2</sub>的抗硫稳定性测试,结果如图 3(a)所示。SO<sub>2</sub>的加入对催化剂活性并没有影响,持续 40 h 脱硝活性始终保持在 98% 以上。图 3(b) 表明,在抗硫稳定性测试中,催化剂的 N<sub>2</sub>选择性始终



#### 图 3 V-Mo-O/Ge-0.04Mn-TiO2 催化剂的抗硫性及氮气选择性



保持在 98% 以上,这说明 Ge-Mn 共掺杂改性后的催化剂具有低温高抗硫稳定性。

#### 2.2 N<sub>2</sub>吸附-脱附分析

为考察 Ge-Mn 共掺杂对催化剂的孔结构及比表面积的影响,并对催化剂进行 N<sub>2</sub> 吸附-脱附测试,与 Ge 掺杂改性催化剂做对比,结果如图 4 所示。



图 4 催化剂等温吸脱附曲线与孔径分布图



Ge-Mn 共改性后,催化剂的介孔略有变化。采用多点法计算催化剂的 BET 比表面积发现,V-Mo-O/0.004Ge-TiO<sub>2</sub> 的 S<sub>BET</sub> 为 85.68 m<sup>2</sup>·g<sup>-1</sup>,而 V-Mo-O/Ge-0.04Mn-TiO<sub>2</sub> 的 S<sub>BET</sub> 为 80.45 m<sup>2</sup>·g<sup>-1</sup>,表面积降低了 5.23 m<sup>2</sup>·g<sup>-1</sup>。通过孔径分布图发现,大于 6.5 nm 的孔容积增加了 48.98%。活性数据表明,Ge-Mn 共改性后催化剂的低温活性明显提高。这说明低温较大的孔更有助于反应物料的进出,可通过降低传质阻力来增大低温脱硝反应速率。

#### 2.3 XRD 分析

为考察改性组分对催化剂表面活性组分存在晶型的影响,对 Ge-Mn 共掺杂改性 TiO<sub>2</sub> 负载催化 剂进行 XRD 分析,结果如图 5 所示。Ge-Mn 共掺杂改性后,主要呈现 20 为 25.3°、37.9°和 48.1°处的 TiO<sub>2</sub> 锐钛矿特征衍射峰 (ICDD PDF#21-1272),以及在 20 为 33.0°、55.2°处的 Mn<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 特征衍射峰

(ICDD PDF#41-1442)。且 Mn 掺杂后, TiO<sub>2</sub> 衍 射峰强度降低且衍射峰位置略有偏移。根据离 子半径分析, Ge<sup>4+</sup>的离子半径为 53 pm, Mn<sup>3+</sup>的 离子半径为 64.5 pm, Ge 离子半径远小于 Ti<sup>4+</sup> (60.5 pm)的离子半径,对TiO<sub>2</sub> 晶格畸变影响较 小。而和 Ti<sup>4+</sup>的离子半径相近的 Mn<sup>3+</sup>离子则会 挤入晶格,从而导致 TiO<sub>2</sub>结晶度降低且发生一 定畸变。图中并未观察到活性组分 V、Mo 的 特征衍射峰。这说明活性组分在载体表面分布 均匀,呈不定形状态存在或存在晶粒低于检测 限,故高分散的活性组分和非晶态及锐钛矿晶 型 TiO<sub>2</sub> 有利于催化剂表现出低温高活性<sup>[24]</sup>。

#### 2.4 NH<sub>3</sub>-TPD 分析

在 NH<sub>3</sub>-SCR 反应中,催化剂表面的酸性 位含量和种类对 N<sub>2</sub> 的选择性和低温活性具有 重要的影响,故对催化剂样品进行 NH<sub>3</sub>-TPD 表 征来分析 Ge-Mn 共掺杂改性对催化剂表面酸量 和酸强度的影响<sup>[25]</sup>,结果如图 6 所示。Ge-Mn 共改性后氨脱附峰面积明显提高,尤其是 中高温脱附峰面积有较大提高,且各脱附峰的 温度均降低了约 40 ℃。这说明 Mn 的加入增加 了催化剂表面的总酸位数量,尤其是增加了中





强酸位数量,同时使酸强度略有降低。酸性位的增加和酸强度的降低有利于 NH,的吸附,并抑制 SO<sub>2</sub>的吸附和深度氧化,而中强酸性位的增加则更有利于 NH,的吸附活化<sup>[26]</sup>,从而使催化剂表现出 低温高活性和抗硫稳定性。

#### 2.5 H<sub>2</sub>-TPR 分析

对 Ge-Mn 共掺杂改性负载催化剂进行了 H<sub>2</sub>-TPR 分析以考察催化剂表面的氧化还原性,结果如 图 7 所示。V-Mo-O/Ge-0.04Mn-TiO<sub>2</sub>在 350 ℃ 到 650 ℃ 出现较宽的还原峰。446.6 ℃ 的还原峰归为  $MnO_2$ 还原为  $Mn_2O_3$  的还原峰<sup>[27]</sup>, 512.1 ℃ 为分散的  $V_2O_5$  的还原峰<sup>[28]</sup>, 569.4 ℃ 为  $Mn_2O_3$  还原为  $Mn_3O_4$ 和 MoO<sub>3</sub> 还原为  $Mo_2O_5$  的还原峰<sup>[29]</sup>, 619.3 ℃ 为 GeO<sub>2</sub> 的还原峰<sup>[30]</sup>, 而 V-Mo-O/Ge-TiO<sub>2</sub> 还原峰

仅出现在 363.2 ℃ 和 532.5 ℃,分别归为高度 分散的  $V_2O_5$  ( $V^{5+}$ )物种的还原和分散的  $V_2O_5$ 的 还原峰,以及八配位的  $Mo^{6+}$ — $Mo^{5+}$ — $Mo^{4+}$ 的还 原峰<sup>[31]</sup>。活性数据表明,将 Ge-Mn 共改性后, 催化剂的还原温度总体降低,且呈现很宽的还 原峰。这说明改性后的催化剂在低温下更易于 发生氧化还原反应,且容易形成各元素的氧化 还原反应的接力,使催化剂表面始终具有带活 性的  $Mo^{6+}$ 和  $V^{5+}$ 组分,并通过有氧条件下的氧 化还原循环使催化剂呈现低温高活性。



#### 2.6 XPS 分析

为考察催化剂改性前后表面各元素价态变化对催化活性的影响,对改性催化剂进行了 XPS 分析,得到 V2p、Mo3d、Ge3d、Mn2p、Ti2p 和 O1s 的结合能谱图,结果如图 8 所示。图 8 (a) V2p XPS 结合能峰表明,加入 Mn 后 V2p 的结合能明显增加,且峰宽变窄。这说明 V 主要以 V<sup>5+</sup>形式存在。图 8 (b)为 Mo 的 3d XPS 谱图,图中 236.0 eV 和 232.8 eV2 个峰分别属于 Mo3d<sub>3/2</sub> 和 Mo3d<sub>5/2</sub>。加入 Mn 后,催化剂的 Mo3d 结合能降低了 0.3 eV,这表明低价态的 Mo<sup>5+</sup>含量增加。图 8 (c)中 Ge 3d 的结合能降低了 0.5 eV,这说明加入 Mn 后,催化剂表面 Ge 的价态降低,Ge<sup>2+</sup>含量增加。对 Mn2p 的 XPS 曲线进行分峰拟合,Mn2p<sub>3/2</sub>分峰的结合能分别为 641.1 eV、642.3 eV 和 643.5 eV,对应 Mn<sup>2+</sup>、Mn<sup>3+</sup>和 Mn<sup>4+</sup>,这说明 Mn 主要以这 3 种价态存在。在 Ti2p XPS 谱图中,459.7 eV 和



Fig. 8 XPS patterns of catalyst elements

464.4 eV 的峰值归因于 Ti2p<sub>3/2</sub> 和 Ti2p<sub>1/2</sub>,为 Ti<sup>4+</sup>的特征峰。而 Mn 改性后,催化剂的 Ti2p 结合能向高结合能移动,这说明 Mn 掺杂后 Ti 的电负性增加,吸收电子的能力增加有利于中高温酸性位点的增加,与 NH<sub>3</sub>-TPD 分析结果相对应<sup>[32]</sup>。

结合 H<sub>2</sub>-TPR 分析可知,加入 Mn 可使催化剂表面元素周围的电子云发生变化,使 V<sup>5+</sup>、Mo<sup>5+</sup>、Ge<sup>2+</sup>含量增加。基于文献 [33-34] 和课题组前期研究,这些表面元素在 NH<sub>3</sub>-SCR 反应过程中发生 V<sup>5+</sup>—V<sup>4+</sup>、Mo<sup>5+</sup>—Mo<sup>6+</sup>、Ge<sup>2+</sup>—Ge<sup>4+</sup>和 Mn<sup>4+</sup>—Mn<sup>3+</sup>之间的转化,而 Mn<sup>3+</sup>很容易被 O<sub>2</sub>氧化为 Mn<sup>4+</sup>,而 Mn 与其余 3 个组分间的电子转移,又可使具有活性的 V<sup>5+</sup>在参与催化反应后快速完成自身还 原,从而达到低温快速氧化还原的催化循环。

对抗硫前后催化剂进行 XPS 分析发现: 催化剂各元素结合能基本没有发生变化,且催 化剂表面 S 含量基本没有变化;新鲜催化剂表 面硫含量为 0.34% (原子含量,采用硫酸氧钛 为 Ti 源制备残余的硫),抗硫后催化剂表面硫 含量为 0.36%,可认为催化剂表面没有硫酸铵

表1 催化剂表面 O1s 分峰拟合结果

Table 1 Fitting results of O1s peaks on catalyst surface

样品名称	O <sub>a</sub>	$O_{\beta}$	$O_{\alpha}/O_{\alpha}+O_{\beta}$
V-Mo-O/0.004Ge-TiO <sub>2</sub>	294,912	84,937	22.36%
V-Mo-O/Ge-0.04Mn-TiO <sub>2</sub>	231,062	64,141	27.95%

盐生成。同时,不同元素间的相互作用也会导致催化剂表面 O 的结合能发生变化,对 O1s 进行分 峰拟合,将催化剂表面氧分为晶格氧 ( $O_{\rho}$ )和化学吸附氧 ( $O_{a}$ )。 $O_{\rho}$ 结合能为 529.7 eV,  $O_{a}$ 结合能为 531.5 eV。将拟合结果列于表 1 中, Mn 催化剂改性后的化学吸附氧 ( $O_{a}/O_{a}+O_{\rho}$ )的比例由 22.36% 升 至 27.95%,而化学吸附氧的增加也增强了催化剂表面对 NH<sub>3</sub> 的络合吸附活化。

2.7 Ge-Mn 共改性 TiO<sub>2</sub> 负载 V-Mo 脱硝催化剂脱硝性能的机理

通过对催化剂的表征分析发现,具有合适孔径、丰富的表面酸性位和中强酸位、高含量的

V<sup>5+</sup>使催化剂表现出较好的低温活性和抗硫稳 定性。V-Ti催化剂中高V<sup>4+</sup>/V<sup>5+</sup>和高Mo<sup>6+</sup>含量能 表现出较好的低温脱硝活性<sup>[35]</sup>,与本研究得出 的高V<sup>5+</sup>含量和低Mo<sup>5+</sup>催化剂有高低温活性相 矛盾。分析其原因,本催化剂体系多了一个 Mn离子掺杂,而Mn的加入,不仅降低了活 性组分的还原温度,且形成了一个较宽温度范 围的还原峰。这表明活性组分和掺杂离子的还 原不是单一过程,而是存在还原相互影响的作 用。由于Mn离子容易被O,氧化,基于H,-



Fig. 9 Diagram of redox reaction mechanism of components in catalyst

TPR和 XPS分析结果可知: Mn 主要以+3和+4状态存在, Mn<sup>3+</sup>很容易被O<sub>2</sub>氧化成 Mn<sup>4+</sup>;由于Mn<sup>4+</sup>可将 Mo<sup>5+</sup>氧化成 Mo<sup>6+</sup>,而 Mo<sup>6+</sup>又容易将 V<sup>4+</sup>氧化成 V<sup>5+</sup>;V<sup>5+</sup>表现很强的吸附活化 NH<sub>3</sub> 的催化作用,从而提高了催化剂的脱硝活性。而所形成的活性组分的氧化还原循环的存在,也抑制了 NH<sub>3</sub>的深度氧化,表面丰富的酸性位也抑制了 SO<sub>2</sub>的吸附和深度氧化,从而使催化剂表现出较高的低温活性、高选择性和高抗硫性。结合 V 基催化剂的 NH<sub>3</sub>-SCR 脱硝反应机理<sup>[36]</sup>,梳理催化剂的 脱硝反应机理如图 9 所示。

3 结论

1) Ge-Mn 共改性 TiO<sub>2</sub> 载体负载 V、Mo 活性组分后,催化剂的低温活性显著增加,140 ℃ 时 脱硝活性即达到 92%,且在 SO<sub>2</sub> 存在下,40 h 保持活性不降低,具有高耐硫稳定性。

2) Ge-Mn 共改性 TiO<sub>2</sub>后,使所制备催化剂表面总酸性位和中高强度酸性位得到显著增加,同

时 Mn 与 V、Mo、Ge 活性组分发生了相互作用,使 V<sup>5+</sup>含量增加,且形成了低温易发生的活性组分 氧化还原循环,从而提高了催化剂的低温活性和高抗硫稳定性。

3) Ge-Mn 共改性 V-Mo-O/Ge-Mn-TiO<sub>2</sub> 催化剂不仅具有商用 V-Mo-O/TiO<sub>2</sub> 催化剂的高抗硫性,而 且表现出较好的低温活性,可为低温烟道气中 NO<sub>x</sub>的脱除提供参考。

## 参考文献

- ZHU H T, SONG L Y, LI K, et al. Low-temperature SCR catalyst development and industrial applications in China[J]. Catalysts, 2022, 12(3): 341.
- [2] ISABELLA NOVA, ENRICO TRONCONI, Kinetic study of the NO/NO<sub>2</sub>-NH<sub>3</sub> SCR reactions over a V<sub>2</sub>O<sub>5</sub>-WO<sub>3</sub>/TiO<sub>2</sub> commercial catalyst for the after treatment of Diesel engines exhausts[J]. Journal of Environmental Chemical Engineering, 2009, 42(26): 183-190.
- [3] ZHANG S T, PANG L, CHEN Z, et al. Cu/SSZ-13 and Cu/SAPO-34 catalysts for deNO<sub>x</sub> in diesel exhaust: Current status, challebges, and future perspectives[J]. Applied Catalysts A:General, 2020, 607: 117855.
- [4] LIU W J, LONG Y F, LIU S N, et al. Promotional effect of Ce in NH<sub>3</sub>-SCO and NH<sub>3</sub>-SCR reactions over Cu-Ce/SCR catalysts[J]. Journal of Industrial and Engineering Chemistry, 2022, 107: 197-206.
- [5] LIU J, GUO R T, LI M Y, et al. Enhancement of the SO<sub>2</sub> resistance of Mn/TiO<sub>2</sub> SCR catalyst by Eu modification: A mechanism study[J]. Fuel, 2018, 223: 385-393.
- [6] ZHANG X L, LV S S, ZHANG X C, et al. Improvement of the activity and SO<sub>2</sub> tolerance of Sb-modified Mn/PG catalysts for NH<sub>3</sub>-SCR at a low temperature[J]. Journal of Environmental Sciences, 2021, 101: 1-15.
- [7] 魏永林,陈红萍,侯欣辛等,Fe-Mn/TiO<sub>2</sub>低温NH<sub>3</sub>-SCR脱硝催化剂的 SO<sub>2</sub>中毒机理[J].功能材料,2021,52(4):4132-4139.
- [8] 魏永林,陈红萍,侯欣辛,等,低温脱硝催化剂抗硫性能研究[J].河北 冶金,2021(2):1-6.
- [9] 杨旭,陈红萍,齐雪.脱硝催化剂的硫中毒机理研究[J].现代化工, 2018,38(2):20-24.
- [10] HOU X X, CHEN H P, LIANG Y H, et al. La modified Fe–Mn/TiO<sub>2</sub> catalysts to improve SO<sub>2</sub> resistance for NH<sub>3</sub>-SCR at low-temperature[J]. Catalysis Surveys from Asia, 2020, 24: 291-299.
- [11] CHEN C M, GAO Y, LIU S T et al. Review on the latest developments in modified vanadium-titanium-based SCR catalysts[J]. Chinese Journal of Catalysis, 2018, 39(8): 1347-1365.
- [12] LIU T K, WEI L Q, YAO Y Y, et al. La promoted CuO-MnO<sub>x</sub> catalysts for optimizing SCR performance of NO with CO[J]. Applied Surface Science, 2021, 546: 148971.
- [13] WANG Y, LI G G, ZHANG S Q, et al. Promoting effect of Ce and Mn addition on Cu-SSZ-39 zeolites for NH<sub>3</sub>-SCR reaction: Activity, hydrothermal stability, and mechanism study[J]. Chemical Engineering Journal, 2020, 393: 124782.
- [14] ZHANG K, WANG J J, GUAN P F, et al. Low-temperature NH<sub>3</sub>-SCR

catalytic characteristic of Ce-Fe solid solutions based on rare earth concentrate[J]. Materials Research Bulletin, 2020, 128: 110871.

- [15] WU Z B, JIN R B, LIU Y, et al. Ceria modified MnO<sub>x</sub>/TiO<sub>2</sub> as a superior catalyst for NO reduction with NH<sub>3</sub> at low-temperature[J]. Catalysis Communications, 2008, 9(13): 2217-2220.
- [16] NIU Y Q, SHANG T, HUI S E, et al. Synergistic removal of NO and N<sub>2</sub>O in low-temperature SCR process with MnO<sub>3</sub>/Ti based catalyst doped with Ce and V[J]. Fuel, 2016, 185: 316-322.
- [17] MARBERGER A, FERRI D, RENTSCH D, et al. Effect of SiO<sub>2</sub> on coimpregnated V<sub>2</sub>O<sub>3</sub>/WO<sub>3</sub>/TiO<sub>2</sub> catalysts for the selective catalytic reduction of NO with NH<sub>3</sub>[J]. Catalysis Today, 2019, 320: 123-132.
- [18] LI Y, ZHANG Z, ZHAO X, et al. Effects of Nb-modified CeVO<sub>4</sub> to form surface Ce-O-Nb bonds on improving low-temperature NH<sub>3</sub>-SCR deNO activity and resistance to SO<sub>2</sub> & H<sub>2</sub>O[J]. Fuel, 2023, 331: 125799.
- [19] CHEN G, XU J, YU H, et al. Effect of the non-thermal plasma treatment on the structure and SCR activity of vanadium-based catalysts[J]. Chemical Engineering Journal, 2020, 380: 122286.
- [20] SALAZAR M, CRUZ A, CADENA A A, et al. Effect of the electronic state of Ti on M-doped TiO<sub>2</sub> nanoparticles (M=Zn, Ga or Ge) with high photocatalytic activities: A experimental and DFT molecular study[J]. Material Science in Semiconductor Processing, 2017, 58: 8-14.
- [21] ZHANG W G, LV D. Preparation and characterization of Ge/TiO<sub>2</sub> onedimensional photonic crystal with low infrared-emissivity in the 8~14 μm band[J]. Materials Research Bulletin, 2020, 124: 110747.
- [22] 李泽清. 低温抗硫抗碱钒基脱硝催化剂的研究[D]. 唐山: 华北理工大学, 2022.
- [23] 侯欣辛. 助剂对Fe-Mn催化剂低温抗硫脱硝活性的影响[D]. 唐山: 华 北理工大学, 2020.
- [24] MUHAMMAD S A, NASRUDIN A R, PANDEY A K, et al. Improved electron transfer of TiO<sub>2</sub> based dye sensitized solar cells using Ge as sintering aid[J]. Optik, 2018, 157: 134-140.
- [25] FRANCOIS G, CHRISTOPHE G, NOLVEN G, et al. Individual amounts of Lewis and Brønsted acid sites on metal oxides from NH<sub>3</sub> adsorption equilibrium: Case of TiO<sub>2</sub> based solids[J]. Catalysis Today, 2020, 168: 259-268.
- [26] INHAK S, HWANGHO L, SE W J, et al. Understanding the dynamic behavior of acid sites on TiO<sub>2</sub>-supported vanadia catalysts via operando DRIFTS under SCR-relevant conditions[J]. Journal of Catalysis, 2020, 382: 269-279.

- [27] GAO Y, WU X D, RAN R, et al. Effects of MoO<sub>x</sub> on dispersion of vanadia and low-temperature NH<sub>3</sub>-SCR activity of titania supported catalysts: Liquid acidity and steric hindrance[J]. Applied Surface Science, 2022, 585: 152710-152719.
- [28] ZHANG D J, MA Z R, WANG B D, et al. Effect of manganese and/or ceria loading on V<sub>2</sub>O<sub>5</sub>-MoO<sub>3</sub>/TiO<sub>2</sub> NH<sub>3</sub> selective catalytic reduction catalyst[J]. Applied Surface Science, 2013, 379(23): 305-312.
- [29] CHEN L, LI J H, GE M F, et al. The poisoning effect of alkali metals doping over nano V<sub>2</sub>O<sub>5</sub>-WO<sub>3</sub>/TiO<sub>2</sub> catalysts on selective catalytic reduction of NO<sub>x</sub> by NH<sub>3</sub>[J]. Chemical Engineering Journal, 2011, 170(26): 531-539.
- [30] MUHAMMAD S M, PULLUR A K, HEON P H. Novel sulfation effect on low-temperature activity enhancement of CeO<sub>2</sub>-added Sb-V<sub>2</sub>O<sub>3</sub>/TiO<sub>2</sub> catalyst for NH<sub>3</sub>-SCR[J]. Applied Catalysis B:Environmental, 2014, 152(26): 28-37.
- [31] MITRAN G, NEATU F, PAVEL O D, et al. Behavior of molybdenumvanadium mixed oxides in selective oxidation and disproportionation of

(责任编辑: 靳炜)

toluene[J]. Materials, 2019, 12(5): 748-756.

- [32] GONG P J, XIE J L, CHENG X K, et al. Elucidate the promotional effects of Sn on Ce-Ti catalysts for NH<sub>3</sub>-SCR activity[J]. Journal of the Energy Institute, 2020, 93(3): 1053-1063.
- [33] LIU X S, SUI Z M, CEHN H F, et al. Structures and catalytic performances of Me/SAPO-34 (Me=Mn, Ni, Co) catalysts for low-tem perature SCR of NO<sub>x</sub> by ammonia[J]. Journal of Environmental Sciences, 2021, 104: 137-149.
- [34] LI C, SRIRIM V, LIU Z Y, et al. Sequentially prepared Mo-V-Based SCR catalyst for simultaneous HgO oxidation and NO reduction[J]. Applied Catalysis A:General, 2021, 614: 12.
- [35] DONG W K, KWANG H P, HEON P H, et al. The role of molybdenum on the enhanced performance and SO<sub>2</sub> resistance of V/Mo-Ti catalysts for NH<sub>3</sub>-SCR[J]. Applied Surface Science, 2019, 481: 1167-1177.
- [36] HU W S, ZHANG S, QI X, et al. Mechanistic investigation of NH<sub>3</sub> oxidation over V-0.5Ce(SO<sub>4</sub>)<sub>2</sub>/Ti NH<sub>3</sub>-SCR catalyst[J]. Catalysis Communications, 2018, 112: 1-4.

# Effect of Ge-Mn co-doping on low-temperature denitrification activity of V-Mo-O/TiO<sub>2</sub> catalyst

ZHANG Xinfeng<sup>1</sup>, LI Zeqing<sup>1</sup>, CHEN Hongping<sup>1,2,\*</sup>

 College of Chemical Engineering, North China University of Science and Technology, Tangshan 063009, China; 2. Hebei Key Laboratory for Environment Photocatalytic and Electeocatalytic Materials, Tangshan 063009, China \*Corresponding author, E-mail: chenhpwxy@126.com

Ge-Mn co-modified  $TiO_2$  support was prepared by co-precipitation method, and the activity and Abstract sulfur resistance of low-temperature ammonia selective catalytic reduction (NH<sub>3</sub>-SCR) and sulfur resistance of V-Mo-O/Ge-xMn-TiO<sub>2</sub> catalysts were investigated. Compared with traditional V-Mo-O/TiO<sub>2</sub> catalysts, the addition of Ge-Mn significantly improved the denitrification activity of the catalyst at low temperature window, and at the same time had high N<sub>2</sub> selectivity and stable sulfur resistance. When the Ge:Mn:Ti atomic molar ratio was 0.004:0.04:1, the denitrification activity could reach 92% at 140 °C. The N<sub>2</sub> adsorption-desorption, NH<sub>3</sub>-TPD, H<sub>2</sub>-TPR, XRD and XPS analysis results of the catalyst showed that the addition of Mn increased the mesoporosity of the catalyst, meanwhile the total surface acid sites and the amount of medium and high strength acid sites increased significantly, which increased the catalyst's adsorption activation of NH<sub>3</sub> and inhibition of SO<sub>2</sub> adsorption. Mn interacted with the active components of V, Mo, and Ge, which increased the content of  $V^{5+}$  and facilitated the redox cycle of the active components at low temperature, thus the low-temperature denitration activity of the catalyst was increased. Therefore, the increase of total surface acid sites, mediumstrength acid sites, high-strength acid sites, and  $V^{5+}$  content and the formation of a low-temperature facile redox cycle of active components improved the catalyst's low-temperature activity and high sulfur resistance stability. Keywords Co-modification; low temperature; SCR; carrier; catalyst