

Pt/MgO 催化剂上 NO_x 存储还原反应性能

程昊 陈光文* 吴迪镛 张引 王树东 李恒强

(中国科学院大连化学物理研究所, 大连 116023)

摘要 采用稀燃富燃交替运行方式, 研究存储还原型催化剂 Pt/MgO 的 NO_x 存储性能以及 C₃H₆ 还原 NO_x 反应性能。氧化存储段, NO_x 可被有效存储; 当氧化性气氛转换为还原性气氛后, 出现一个 NO_x 峰, 降低了总的转化效果。NO_x 峰的大小与存储段和还原段时间之比、温度等因素有关; 400℃ 时 NO_x 峰最小, 总转化率最高。5 h 循环实验表明, 400℃ 时 Pt/MgO 催化剂再生良好, NO_x 转化率稳定在 96%。于反应气氛中添加 100 mg/m³ SO₂ 进行了 5 h 抗硫性实验, Pt/MgO 催化剂的抗硫中毒能力明显强于 Pt/BaO/A₂O₃。

关键词 稀薄燃烧 NO_x 存储还原催化剂 氧化镁 抗硫性

中图分类号 X701 文献标识码 A 文章编号 1008-9241(2005)04-0007-04

The performance of NO_x storage-reduction over Pt/MgO catalyst

Cheng Hao Chen Guangwen Wu Diyong Zhang Yin Wang Shudong Li Hengqiang
(Dalian Institute of Chemical Physics, Chinese Academy of Sciences, Dalian 116023)

Abstract A novel NO_x storage-reduction (NSR) catalyst of Pt/MgO was prepared by impregnation. The performances of NO_x storage and reduction by C₃H₆ over Pt/MgO were studied. The NO_x conversion over this catalyst was evaluated with lean-rich cycles at different temperatures. Under lean conditions, Pt/MgO can store NO_x effectively, while a NO_x breakthrough peak emerged when switching from lean conditions to rich conditions. The emergence of the breakthrough peak lowered the total NO_x conversion. The intensity of the NO_x breakthrough peak was relative to the lean-rich cycle spans and temperature can also affect it. This peak reached minimum at 400℃, which lead to the best NO_x conversion. The result of 5 h cycle experiment showed that Pt/MgO had a good regenerability at 400℃ and the NO_x conversion stabilized at 96%. When 100 mg/m³ SO₂ was added to the reaction feed, after five hours, the NO_x conversion over Pt/MgO lowered from 96% to 72%, while the conversion over Pt/BaO/A₂O₃ diminished from 78% to 18%. This indicates that compared with Pt/BaO/A₂O₃, Pt/MgO has better resistance to SO₂.

Key words lean-burn; NO_x; storage-reduction catalyst; MgO; resistance to SO₂

稀燃发动机以其动力性能强、燃料利用率高、环保性能好等特点备受关注, 由于其尾气中氧含量高, NO_x 的脱除困难, 富氧气氛下如何有效消除 NO_x 已成为环境催化领域研究的热点^[1]。存储还原法 (NO_x-storage-reduction, NSR) 被认为是解决稀燃发动机尾气 NO_x 污染很有前途的一种方法^[2,3]; 其原理是通过改进发动机使其在稀燃与富燃工况交替运行: 稀燃工况, 尾气为氧化性气氛, 尾气中的 NO_x 存储在催化剂上; 富燃工况, 尾气转入还原性气氛, 储存的 NO_x 释放并被催化还原。目前研究的主要是一些 Pt-Ba-Al 体系^[4-9], 其中 BaO 为存储材料, Pt 兼具催化氧化(稀燃)和催化还原(富燃)双功能。该类催化剂对硫很敏感, 尾气中 SO₂ 同 NO_x 竞争与 BaO 反应形成 BaSO₄ 沉积在催化剂表面, 使其失去存储

NO_x 的功效。因此, 如何提高催化剂的抗硫中毒能力已成为该类方法实用化的关键技术之一。

根据热力学分析, 以 MgO 为存储材料, 催化剂更易解吸和再生。已有使用水滑石焙烧得到的镁铝复合氧化物作为存储材料的报道^[10,11], 与 BaO 相比, 该类存储材料具有低温转化性能好、抗硫中毒能力强。本文作者用纯氧化镁作为载体, 用浸渍法制备了 Pt/MgO 催化剂, 研究其 NO_x 存储和还原性能, 以及存储还原循环中的催化性能和抗硫中毒能力。

资助项目: 国家“863”高技术项目(2001AA643040)

收稿日期: 2004-01-14; 修订日期: 2004-03-16

作者简介: 程昊(1973~), 男, 博士研究生, 研究方向: 汽车尾气 NO_x 污染治理。

*通讯联系人, E-mail: gwchen@dicp.ac.cn

1 实验部分

1.1 催化剂制备和表征

制备 $Mg(NO_3)_2$ 溶液, $NaOH$ 和 Na_2CO_3 的混合溶液。两溶液分别以一定的速度滴入到盛有定量去离子水的3口烧瓶中, 强烈搅拌; 沉淀温度60 $^{\circ}C$, pH值9.5~10.5。沉淀物于70 $^{\circ}C$ 恒温水浴中老化10 h, 过滤洗涤6次, 100 $^{\circ}C$ 干燥10 h, 600 $^{\circ}C$ 焙烧5 h后破碎得30~50目MgO载体。等体积浸渍Pt(NH_3)₄(OH)₂溶液, Pt负载量为1%, 90 $^{\circ}C$ 干燥3 h, 500 $^{\circ}C$ 焙烧3 h, 制得Pt/MgO催化剂; 载体和催化剂的比表面积分别为131.7 m²/g和136.6 m²/g。采用浸渍法制备Pt/BaO/A₁O₃, A₁O₃比表面积约120 m²/g, BaO的前驱体为硝酸钡, 负载量为15%, Pt含量为1%。

1.2 NO_x等温存储程序升温脱附实验

采用固定床石英反应器(10 mm×480 mm), 0.75 g催化剂在400 $^{\circ}C$ 下经8% H₂-N₂还原气(500 mL/min)原位还原1 h, 再于8% O₂-N₂混合气(940 mL/min)中稳定1 h。调温至350 $^{\circ}C$, 在混合气中添加0.055%NO进行恒温存储, 气速1 L/min。采用Model44型化学发光分析仪分析NO_x浓度, FGA-4015五组分分析仪分析O₂和NO浓度。催化剂存储饱和后, 通N₂降温至80 $^{\circ}C$, 以2 L/min流量, 20/min速率进行程序升温。出口气体中NO, NO₂浓度由FT-R红外光谱仪(Nicolet Nexus 470)连续在线检测, 所得谱图用OMNIC QuantPad软件进行定量处理。

1.3 C₃H₆还原NO_x实验

0.75 g催化剂于450 $^{\circ}C$ 用8% H₂-N₂还原15 min, 再于8% O₂-N₂中氧化15 min, 然后通入原料气(0.08% C₃H₆、0.055%NO、N₂平衡), 流量1 L/min。待稳定后记录NO和NO_x浓度, 然后降温至另一温度点继续进行测定。

1.4 NO_x存储还原实验

实验装置及预处理条件同1.2。反应气氛在氧化性(0.055%NO、8%O₂、N₂平衡)和还原性(0.08%C₃H₆、0.055%NO、N₂平衡)间周期变动, 实验中设置了不同的存储段时间和还原段时间之比t_s/t_r(3/2、2/1、1.5/1、1/1, min/min)。反应总转化率(X_t), 存储段NO_x存储率(X_s)和还原段转化率(X_r)分别按下式计算:

$$X_t = \frac{[NO_x]_{in} \times (t_3 - t_1) - \int_{t_1}^{t_3} [NO_x]_{out} dt}{[NO_x]_{in} \times (t_3 - t_1)} \quad (1)$$

$$X_s = \frac{[NO_x]_{in} \times (t_2 - t_1) - \int_{t_1}^{t_2} [NO_x]_{out} dt}{[NO_x]_{in} \times (t_2 - t_1)} \quad (2)$$

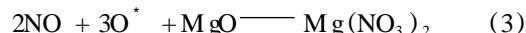
$$X_r = \frac{[NO_x]_{in} \times (t_3 - t_4) - \int_{t_1}^{t_3} [NO_x]_{out} dt}{[NO_x]_{in} \times (t_3 - t_4)} \rightarrow (3)$$

其中[NO_x]_{in}和[NO_x]_{out}为反应器入口和出口NO_x浓度, t₁, t₂, t₃分别为循环开始、由存储段切换为还原段和循环结束时的时间。

2 结果与讨论

2.1 NO_x的存储脱附

图1中(a)为Pt/MgO在350 $^{\circ}C$ 存储过程中NO_x和NO浓度随时间变化关系, (b)为程序升温脱附曲线。前8 min, NO_x完全被存储于催化剂中, 随后浓度逐增至饱和。饱和时, 有64%的NO被氧化为NO₂, 通常认为NO经如下反应被存储^[5,9]:



由TPD谱图可知, NO, NO₂, NO_x在400~550间均出现一个脱附峰, 峰值温度分别为511 $^{\circ}C$ 、437和501 $^{\circ}C$, 此温区NO_x的脱附对应于硝酸盐的分解。计算表明, NO_x存储量与脱附量相等, 存储过程中形成的硝酸盐完全分解。

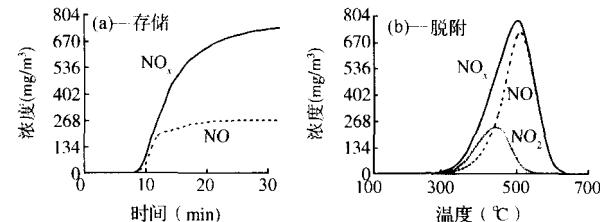


图1 存储脱附过程中NO_x浓度变化曲线

Fig. 1 NO, NO₂ and NO_x concentration during storage-desorption process

2.2 C₃H₆还原NO_x

图2示出了C₃H₆还原NO_x时温度对转化率(X)的影响。低于250 $^{\circ}C$ 时, Pt/MgO对NO的催化还原活性很低; 250 $^{\circ}C$ 后, X_{NO}和X_{NO_x}开始增加, X_{NO}在380 $^{\circ}C$ 达到最高96.2%, X_{NO_x}在360 $^{\circ}C$ 最高

93.2%。在360~450℃间,X_{NO}几乎保持不变,而X_{NO_x}随温度升高而降低。温度增加时,NO还原反应有副产物N₂O生成,使得X_{NO_x}降低。

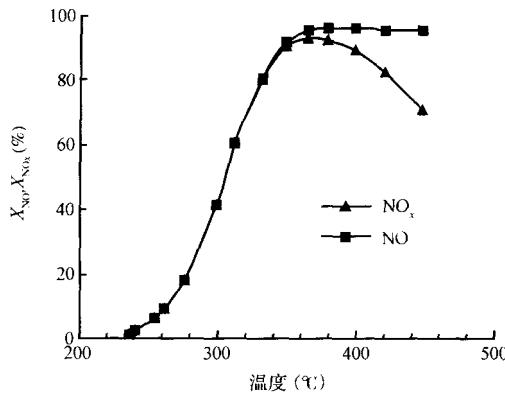


图2 Pt/MgO催化剂上C₃H₆还原NO_x时温度对转化率的影响

Fig. 2 Effect of temperature on NO_x and NO conversion during NO_x reduction by C₃H₆ over Pt/MgO catalyst

2.3 NO_x动态存储还原过程

在动态存储还原过程中,反应经一段时间的氧化性气氛后转为还原性气氛,如此周期重复。催化剂经几个周期后达到稳定,此后每个周期NO_x浓度变化规律一致。记录一个周期NO_x浓度随时间的变化规律,按公式(1)、(2)、(3)计算各转化率。表1列出了不同温度和t_s/t_r时NO_x转化率。

表1 不同温度和t_s/t_r时NO_x转化率(%)

Table 1 NO_x conversion(%) at different temperatures and t_s/t_r

t _s /t _r (min/min)	350			400			450		
	X _t	X _s	X _r	X _t	X _s	X _r	X _t	X _s	X _r
3/2	89.4	97.9	90.6	94.6	98.9	95.4	76.1	97.2	77.4
2/1	84.5	96.9	86.5	95.2	98.3	96.3	81.5	95.1	83.4
1.5/1	92	98.9	92.6	96.4	98.4	96.9	85.2	96.7	87.8
1/1	96.6	99.3	96.9	97.3	99.1	98.1	88.3	93.3	91.3

由表1可以看出,各种反应条件下,在氧化存储段,NO_x存储率在93%~99%之间,差别不明显,进入反应器中绝大部分的NO_x被存储于催化剂中。高温时(450℃),由于生成的硝酸盐分解速率加快,NO_x存储率有所降低。还原段时,NO_x转化率相差较大,温度及t_s/t_r对还原段转化率影响明显。

图3为350℃、不同t_s/t_r时,一个循环的NO_x浓度随时间变化曲线。可以看出存储段结束时出口气NO_x浓度非常低,一般在入口气浓度10%以内,

表明NO_x被有效存储于催化剂中。由存储段切换为还原段以后,NO_x浓度快速增加,达到最高值后迅速下降,出现了一个NO_x峰,该峰值随存储段时间增加而增加,正是这个峰的出现降低了总的转化率。还原段,气相中无O₂,NO_x存储速率降低,生成的硝酸盐分解速率增加;还原段前期,C₃H₆与催化剂表面存在的吸附氧反应,抑制了NO_x的还原。较高的硝酸盐分解速率和较低的NO_x还原速率使得反应器出口NO_x浓度增加,这与文献[12]的分析一致。随着吸附氧逐渐被消耗,NO_x还原速率增加,NO_x浓度达到峰值后开始下降。存储段时间缩短催化剂表面生成的硝酸盐量减少,分解速率降低;同时催化剂表面吸附氧的量也随之减少,切换为还原段后可以被C₃H₆更快地清除,这两方面的结果使得NO_x峰降低。

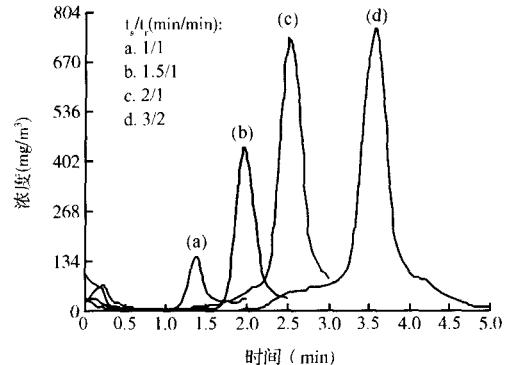


图3 350℃不同t_s/t_r时存储还原循环中NO_x浓度变化曲线

Fig. 3 NO_x concentration profile over Pt/MgO during storage-reduction cycles at 350

图3还显示,由还原段转为存储段后,t_s/t_r=3/2(min/min)模式下,有一个小的NO_x峰出现,其余模式均不明显。文献[13]认为,O₂到达后,催化剂表面吸附的NO脱附导致了这个峰的出现。

图4显示出了Pt/MgO催化剂在t_s/t_r=3/2(min/min)模式下、不同温度时一个循环NO_x浓度变化曲线,还原段NO_x峰的出峰时间、峰高和峰面积均不相同。NO_x峰400℃时最小,450℃时最大。峰的大小取决于硝酸盐的分解速率和NO_x还原反应的速率,450℃时生成的硝酸盐分解速率明显加快,并且如图2所示,此温度下NO_x还原不完全;350℃时还原反应的速率较低,NO_x峰也较大。400℃硝酸盐的分解速率与NO_x还原反应的速率匹配,NO_x峰最小。

2.4 催化剂的稳定性和抗硫性

图5为在400℃、t_s/t_r=2/1模式下催化剂的稳定性和抗硫性结果。Pt/MgO催化剂经100个循环后,NO_x转化率稳定在96%,表明催化剂具有良好

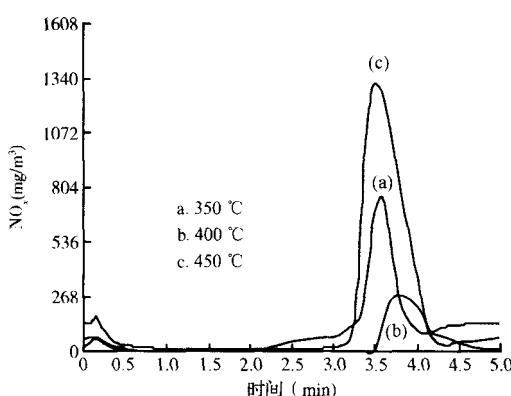


图 4 不同温度下存储还原循环中 NO_x 浓度变化曲线

Fig 4 NO_x concentration profile in one storage-reduction cycle with t_s/t_r of 3/2 (min/min) at different temperatures

的再生性能, NO_x 在催化剂上没有累积。在原料气中添加 35×10^{-6} 的 SO_2 , 经 100 个循环后, Pt/MgO 催化剂的转化率由 96% 降到 72%, 而 $\text{Pt/BaO}/\text{Al}_2\text{O}_3$ 的转化率由 80% 降到 18%。可见 Pt/MgO 的抗硫中毒能力明显高于 $\text{Pt/BaO}/\text{Al}_2\text{O}_3$, 且 Pt/MgO 的初始活性也高, 有望替代 $\text{Pt/BaO}/\text{Al}_2\text{O}_3$ 用于稀燃发动机尾气 NO_x 的脱除。

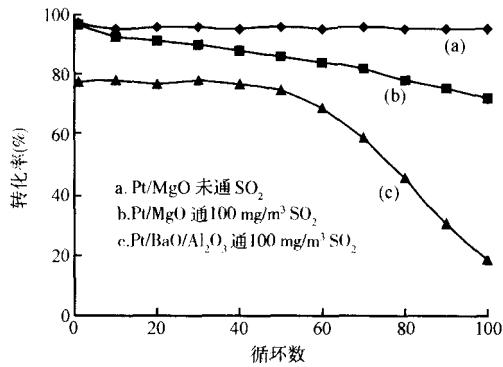


图 5 催化剂的稳定性和抗硫性

Fig 5 Variation of NO_x conversion with reaction cycle numbers

3 结 论

(1) Pt/MgO 催化剂在氧化性气氛中可以有效地存储 NO , NO 被氧化为 NO_2 并形成硝酸盐, 生成的硝酸盐在 300 开始分解, 至 600 分解完全。

(2) C_3H_6 还原 NO 的反应 NO 的转化率在 380 达到最高为 96.2%, 总的 NO_x 转化率 360 以上时随温度升高降低。

(3) 在存储还原实验中, 反应气氛由氧化性转为还原性后有一 NO_x 峰出现, 这个峰的大小随存储段时间的延长增加。400 时 NO_x 峰最小, 总转化

率最高。

(4) Pt/MgO 催化剂的抗硫中毒能力优于 $\text{Pt/BaO}/\text{Al}_2\text{O}_3$ 。

参 考 文 献

- [1] 周黎明, 陈光文, 王树东, 等. 丙烯选择催化还原 NO 的研究. 化工学报, 2003, 54(2): 199~203
- [2] L. Lietti, P. Forzatti, I. Nova, et al. NO_x storage reduction over $\text{Pt/Ba}/\text{Al}_2\text{O}_3$ catalyst. J. Catal., 2001, 204: 175~191
- [3] C. K. Narula, S. R. Nakouzi, R. Wu, et al. Evaluation of sol-gel processed $\text{BaO} \cdot n\text{Al}_2\text{O}_3$ materials as NO_x traps. AICHE Journal, 2001, 47: 744~753
- [4] S. Hodjati, K. Vaezzadeh, C. Petit, et al. Absorption/desorption of NO_x process on perovskites: Performances to remove NO_x from a lean exhaust gas. Appl. Catal. B: Environ., 2000, 26: 5~16
- [5] Mahzoul H., Brilhac J. F., Gilot P. Experimental and mechanistic study of NO_x adsorption over NO_x trap catalyst. Appl. Catal. B: Environ., 1999, 20: 47~55
- [6] S. Hodjati, P. Bemhardt, C. Petit, et al. Removal of NO_x . Part 1: Soption/desorption process on barium aluminate. Appl. Catal. B: Environ., 1998, 19: 209~219
- [7] 李新刚, 孟明, 林培琰, 等. NO_x 存储催化剂 Pt/Ba-AlO 的结构与性能研究. 分子催化, 2001, 15(3): 165~168
- [8] M. Shinichi, I. Yasuo, S. Hiromasa, et al. NO_x storage-reduction catalyst for automotive exhaust with improved tolerance against sulfur poisoning. Appl. Catal. B: Environ., 2000, 25: 115~124
- [9] E. Fridell, M. Skoglundh, B. Westerberg, et al. NO_x storage in barium-containing catalysts. J. Catal., 1999, 183: 196~209
- [10] G. Fornasari, E. Trifirò, A. Vaccari, et al. Novel low temperature NO_x storage-reduction catalysts for diesel light-duty engine emissions based on hydroalate compounds. Catal. Today, 2002, 75: 421~429
- [11] G. Centi, G. Fornasari, C. Gobbi, et al. NO_x storage-reduction catalysts based on hydroalate: Effect of Cu in promoting resistance to deactivation. Catal. Today, 2002, 73: 287~296
- [12] H. Y. Huang, R. Q. Long, R. T. Yang. A highly sulfur resistant $\text{Pt-Rh/TiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3$ storage catalyst for NO_x reduction under lean-rich cycles. Appl. Catal. B: Environ., 2001, 33: 127~136
- [13] S. Salasc, M. Skoglundh, E. Fridell. A comparison between Pt and Pd in NO_x storage catalysts. Appl. Catal. B: Environ., 2002, 36: 145~160