1月

2011 年

O,氧化含氮焦炭释放 CO 和 NO 的量子化学研究

张秀霞,周志军,周俊虎,刘建忠,岑可法

(浙江大学能源清洁利用国家重点实验室,浙江杭州 310027)

摘 要:选用简化的含氮焦炭模型,在分子水平上对 O₂氧化含氮焦炭释放出 CO 和 NO 的异相反应 机理进行研究。采用 B3LYP/6-31G(d) 密度泛函理论方法优化了反应路径上的反应物、产物、中 间体和过渡态的几何构型,得到各结构的相对能量,进而得到整个反应的势能面。研究表明,O₂氧 化含氮焦炭的第1步为在焦炭表面的吸附,吸附反应释放出414.5 kJ/mol 的热量。CO 和 NO 从 O₂ 吸附产物中释放所需克服的最大能垒分别为 397.4 kJ/mol 和 197.0 kJ/mol。CO 从 O₂吸附产物释 放后生成的产物可经吸热反应释放出 NO、经放热反应转化为五元含氮杂环或六元含氮杂环。NO 从 O₂吸附产物释放后生成的产物可经吸热反应进一步释放出 CO、转化为五元环酮结构或六元环 吡喃结构。

关键词:含氮焦炭;氧气;异相氧化;一氧化氮;一氧化碳;量子化学 中图分类号:TQ534.9 文献标志码:A

A quantum chemistry study of CO and NO desorption from oxidation of nitrogen-containing char by oxygen

ZHANG Xiu-xia, ZHOU Zhi-jun, ZHOU Jun-hu, LIU Jian-zhong, CEN Ke-fa

(State Key Laboratory of Clean Energy Utilization, Zhejiang University, Hangzhou 310027, China)

Abstract: A comprehensive molecular modeling study was carried out to clarify mechanisms for CO and NO desorption from heterogeneous oxidation of nitrogen-containing char by O_2 with a simplified char model. Geometry optimizations of reactants, intermediates, transition states and products were carried out by using density functional theory at the B3LYP/6-31G(d) level. Based on analysis of reaction pathways, energies of optimized geometries were calculated and corrected with zero point energy. The potential energy surfaces were worked out then. The results show that the first step of oxidation is O_2 adsorption on the surface of nitrogen-containing char, which is 414.5 kJ/mol exothermic. Highest energy barriers for CO and NO desorption from O_2 adsorption product are 397.4 kJ/mol and 197.0 kJ/mol, respectively. The product after CO desorption can release NO by endothermic reactions or convert to five- or six-member nitrogen-containing heterocycles by exothermic reactions. Three possible reaction pathways for the product after NO desorption from O_2 adsorption product are desorption of CO with char left, formation of a five-member cyclic ketone and conversion to a six-member pyran, all of which are endothermic reactions.

Key words: nitrogen-containing char; oxygen; heterogeneous oxidation; nitric oxide; carbon monoxide; quantum chemistry

煤燃烧排放的 NO 是造成臭氧层破坏、温室效 应、酸雨和光化学烟雾等环境问题的重要来源之一。 燃煤生成的 NO 主要来源于挥发分氮的同相氧化和 焦炭氮的异相氧化。已有大量文献致力于研究 NO 的同相生成机理并逐渐明确了其反应机理^[1]。对焦 炭氮的异相氧化,由于煤的化学组成和结构及燃烧反

收稿日期:2010-06-09 责任编辑:许书阁

基金项目:国家高技术研究发展计划(863)资助项目(2008AA05Z304)

作者简介:张秀霞(1986—),女,山东济宁人,博士研究生。E-mail:zhangxx@zju.edu.cn。联系人:周志军,男,副教授。E-mail:zhouzj@zju.edu.cn

应中气固成分的复杂性,很难通过实验测量的方法直接得出焦炭氮与 O₂反应生成 NO 过程中的中间产物 或明确其反应路径。对焦炭氮异相氧化生成 NO 的 研究较少,其机理仍不明确^[2-3]。

近年来,量子化学计算被引入燃烧领域,量子理 论被用于探索燃烧过程中所发生反应的反应机理,从 分子水平上对已得出的实验结果进行理论上的分析 和验证或预测一些困难实验条件下和实验过程中不 能实现的结果,为实验研究提供理论依据。Kyotani 和 Tomita^[4]首次使用分子从头算理论分析了 NO 和 N₂O 在不同焦炭模型上的反应特性。Montoya 等^[5] 使用密度泛函理论阐释了 NO 与含氮焦炭反应生成 N₂O 的反应机理。国内亦有学者致力于使用量子化 学理论研究煤的分子特性及燃煤过程中的重要反应 机理^[6-8]。但焦炭氮异相氧化生成 CO 和 NO 的反应 机理鲜见报道。本文使用量子化学理论中的密度泛 函方法,对 O₂氧化焦炭氮释放出 CO 和 NO 的反应进 行了分子水平上的研究。

1 模型选择与计算方法

1.1 模型选择

焦炭等碳氢燃料主要由大量的芳香环结构组成。 核磁共振试验发现石墨结构主要由 12~25个碳原子 簇(3~7个苯环)随机连接而成^[9]。Chen 等^[10]通过 对不同结构的模型进行计算比较,发现由 6个苯环组 成、具有 armchair 结构的模型是最适合模拟石墨/焦 炭的模型之一。XPS分析表明,原煤及焦炭中的氮主 要以吡咯氮(N-5)、吡啶氮(N-6)和季氨氮(N-Q)3 种形式存在。Pels 等^[11]通过 XPS分析发现煤经高温 热解后,残留在焦炭中的氮主要以六元环的吡啶氮 (N-6)形式存在。因此,本文采用具有 6个苯环的 armchair 结构模型模拟焦炭(图 1(a)),为了便于描 述,对部分碳原子进行了标号。Sendt 和 Haynes^[12-13] 的研究表明,O₂倾向于以 side-on 模式吸附在焦炭表 面,因此本文仅对 side-on 模式的吸附及其后续反应 进行研究。



图 1 O₂氧化焦炭氮释放出 NO/CO 路径中反应物、产物、中间体和过渡态的几何构型(键长单位:nm) Fig. 1 Geometrical parameters for reactants, products, intermediates and transition states for NO/CO desorption from oxidation of char-N by O₂(Bond lengths; nm)

1.2 计算方法

采用量子化学 B3LYP 方法,在 6-31G(d)基组 水平上优化得到反应物、过渡态、中间体和产物的几 何构型。使用振动分析和内禀反应坐标计算(IRC) 确定所得过渡态的合理性并保证过渡态结构与反应 物、中间体、产物之间的正确连接。中间体无虚频,过 渡态有且仅有一个虚频。在相同计算水平下计算优 化所得结构的单点能,在此基础上进行零点能校正, 并以此能量计算每一步反应的能全,得到整个反应的 势能面^[14-17]。分子模拟计算在 GaussianO3^[18]上完 成。

微观分子体系的状态是用波函数来描述的,薛定

谔方程是描述微观体系的基本运动方程。量子化学 计算的主要目的就是通过各种方法求解定态薛定谔 方程来获得分子体系的波函数,从而获得分子体系的 结构、能量以及其他微观性质。密度泛函理论是一种 广泛应用的高精度、高效率求解薛定谔方程的从头算 法,已成为电子结构理论中解决许多难题的强有力地 有效工具^[19]。

2 计算结果与讨论

2.1 O2吸附与 CO、NO 的析出

O₂氧化焦炭氮释放出 CO 和 NO 反应路径中反 应物、产物、中间体和过渡态的几何构型如图 1 所示, 图 2 给出了整个路径的反应势能面,其中,"M"代表 中间体;"TS"代表过渡态;"P"代表产物。O₂异相氧 化焦炭氮的第 1 步为 O₂在焦炭表面的吸附,含氮焦 炭中的碳原子和氮原子会以 CO 和 NO 的形式从 O₂ 吸附产物中析出。





O₂分子吸附在含氮焦炭表面生成 M1 结构,并释 放出 62.1 kJ/mol 的能量。O—O 键由 0.121 6 nm 拉 伸到 0.148 4 nm。O₂吸附在焦炭表面后 O—O 键倾 向于断裂, M1 仅需克服 28.4 kJ/mol 的能垒经 TS1 将 O—O 键破坏,生成具有表面碳氧组分(—CO) 和 表面氮氧组分(—NO)的中间体 M2。M1→M2 反应 为强放热反应,释放出 352.4 kJ/mol 的热量。M2 为 吸附反应的最终产物。O₂吸附在含氮焦炭表面的整 个过程共释放出 414.5 kJ/mol 的热量,释放出的热量 可用于后续反应中 CO、NO 的释放或其他反应。高 温燃烧条件下, CO 和 NO 会从 M2 中释放出来, 为气 体分子的进一步吸附提供新的碳活性位。

CO从M2中解吸附的过程:M2克服397.4 kJ/ mol的能垒形成TS2,随后将C₉—N键破坏生成M3, 在此过程中—NO官能团发生了游离,形成三元环结 构;C₃—C₉的键长由0.1460nm伸长到0.1490nm, C₉—O的键长则由0.1210nm缩短到0.1190nm, 该过程为吸热反应,吸收371.9 kJ/mol的热量;将 C₃—C₉键破坏并释放出CO仅需克服26.7 kJ/mol的 能垒,同时生成P1结构;M3→P1+CO为放热反应,释 放出77.1 kJ/mol的热量;整个C(N)+O₂→P1+CO 反应释放出119.7 kJ/mol的热量。

M2 释放出 NO 的反应路径与释放出 CO 的路径 相似。首先 M2 克服 197 kJ/mol 的能垒形成 TS4,将 C₉—N 键破坏,生成具有三元环结构的 M4。该过程 为吸热反应,需吸收 131.8 kJ/mol 的热量。N—O 键 长由 0.126 1 nm 缩短到 0.122 4 nm,这说明 C₉—N 键断裂后 N—O 键得到了增强。C₆—N 键的断裂需 要克服 126.7 kJ/mol 的能垒,释放出 NO 并生成 P2。 M4→P2+NO 反应为吸热反应,需吸收 43.8 kJ/mol 的热量。整个 C(N)+O₂→P2+NO 反应共释放出 239.6 kJ/mol的热量。

由图 2 可以看出, O₂氧化含氮焦炭释放 CO 和 NO 的速率决定步均为 C₉—N 键的断裂。计算得到 在 CO 析出反应中, 破坏 C₉—N 键所需克服能量为 397.4 kJ/mol。Huettinger 等^[20]通过程序升温解吸附 得到 CO 的解吸附能在 334 ~ 355 kJ/mol; Montoya 等^[21]使用密度泛函理论对 zigzag 结构含氧焦炭模型 的模拟得到 CO 释放所需克服能量为 396 kJ/mol。本 文计算结果与现有试验值及理论值基本相符。计算 得到在 NO 析出反应中, 破坏 C₉—N 键所需克服势垒 为 197 kJ/mol。Garcia 等^[22]的研究表明, NO 从焦炭 上的解吸附能在 190 kJ/mol 左右, 本文计算结果与 其结果符合较好。

比较 CO 和 NO 释放路径的反应势能面可以看出,CO 的释放需要克服更高的能垒,从能量角度看,相同条件下 NO 比 CO 更容易释放,这主要是因为 CO 释放所需活化能较高。

2.2 P1 的转化

P1 可进一步释放出 NO 并形成新的碳活性位或 经一系列转化生成其他结构的表面碳氮组分,其反应 路径中的中间体、过渡态和产物的几何结构如图3所 示,反应势能面如图4所示。P1可克服47.5 kJ/mol 的能垒将 C₇—N 键破坏,经 P1-TS1 生成中间体 P1-M1。该过程释放出 55.1 kJ/mol 的热量。P1-M1 有 3条可转化的路径:① 克服 152.2 kJ/mol 的势垒经 P1-TS2 释放出 NO. 生成的 P-P 结构残留在焦炭表 面为气体的进一步吸附提供碳活性位:② P1-M1 中 的 O 原子受到 C₃原子的吸引,克服 21.3 kJ/mol 的能 垒发生环化反应,生成稳定的六元环结构 P1-P2;③ P1-M1 可经 P1-TS4 与 P1-M2 互相转化。P1-M2 中 的 N 原子受到 C₃原子的吸引,克服 24.6 kJ/mol 的能 量生成五元环结构 P1 - P1。P1 - M2 亦可克服 142.8 kJ/mol 的能量,经历 C₆—N 键的断裂,释放出 NO,同时生成 P-P 结构。

P1、P1-P1和P1-P2可看作NO以不同方式吸附在焦炭表面的产物。屈文麒等^[8]的研究表明,NO以N-down形式吸附在焦炭表面生成P1结构释放出16.4 kJ/mol的热量,同时也说明NO从P1结构的解吸附过程为吸热过程,本文计算得到P1释放出NO生成P-P需吸收19.4 kJ/mol的热量,与屈文麒等^[8]的结果符合较好。整个P1→P1-P1反应释放出153.4 kJ/mol的热量,说明P1-P1结构比P1结构更加稳定,即P1-P1形式的NO吸附产物比P1形式的

吸附更加稳定。整个 P1→P1-P2 反应共释放出 168.6 kJ/mol的热量。P1 到 P1-P2 转化为放热反应 说明 P1-P2 中 NO 的 side-on 吸附方式更加稳定, Kyotani 等^[4]使用从头算法对 NO 在焦炭表面吸附的 研究也表明,side-on 模式的吸附比 P1 形式的吸附更 加稳定。



图 3 P1 转化过程中的中间体、过渡态和产物的几何结构(键长单位:nm)

Fig. 3 Geometrical parameters for intermediates, transition states and products for P1 conversion(Bond lengths:nm)



Fig. 4 Potential energy surface for P1 conversion

2.3 P2 的转化

M2 释放出 NO 生成的 P2 可经一系列反应释放 出 CO 并形成新的碳活性位,或转化为其他表面碳氧 结构。P2 转化过程中的中间体、过渡态和产物的几 何结构如图 5 所示,整个反应势能面如图 6 所示。P2 可翻越 86.1 kJ/mol 的能全将 C₂—C₉键断裂,经 P2– TS1 生成 P2 – M1。该过程为吸热反应,需吸收 75.7kJ/mol 的热量。P2–M1 可经 3 条路径分别生成 不同的产物:① P2–M1 可翻越 73.8 kJ/mol 的能全, 经历 C₃—C₉键的断裂,经 P2–TS2 释放出 CO 并生成 P–P 结构,整个 P2→P–P+CO 反应为吸热反应,吸收 139.3 kJ/mol 的热量;② C₉原子受到 C₆原子的吸引, 可克服 29.4 kJ/mol 的能全,经 P2–TS3 生成五元环 的环酮结构 P2–P1,该环化过程为放热反应,P2–M1 →P2-P1 共释放出 28.7kJ/mol 的热量;③ O 原子在 焦炭模型平面内绕 C₉原子旋转,与 C₆原子结合,生成 六元杂环吡喃结构 P2-P2。整个过程需要克服 176.8 kJ/mol 的能全,并吸收 73.6 kJ/mol 的热量。 此外,P2 也可翻越 70.7 kJ/mol 的能全将 C₃—C₉键 断裂,生成 P2-M2。CO 由 P2-M2 中析出需要克服 96.8 kJ/mol的能全,将 P-P 遗留在焦炭表面,继续与 烟气中的 O₂或其他气体发生反应。

由图 6 的反应势能面看出,上述 3 条转化路径中 没有过高的反应势垒,因此 3 条反应路径都是可行 的。P2、P2-P1 和 P2-P2 可看作 CO 在焦炭上 3 种不 同的吸附方式。与 NO 分子的吸附不同,CO 以 C 原 子朝下与焦炭表面两相邻 C 原子生成 3 元环结构 (P2)的吸附最为稳定;其次为生成五元环环酮结构 形式的吸附(P2-P1)较为稳定;对 CO 分子而言, side-on 形式的吸附(P2-P2)最不稳定。

3 结 论

使用量子化学理论中的密度泛函方法,选用合理 简化的焦炭模型,对 O₂氧化含氮焦炭释放出 CO 和 NO 的反应进行了分子水平上的研究,得到了 O₂吸附 及吸附产物后续转化的可能的反应路径。O₂氧化含 氮焦炭的第1步为在焦炭表面的吸附,吸附反应释放



图 5 P2 转化过程中的中间体、过渡态和产物的几何结构(键长单位:nm)

Fig. 5 Geometrical parameters for intermediates, transition states and products for P2 conversion(Bond lengths; nm)



Fig. 6 Potential energy surface for P2 conversion

出 414.5 kJ/mol 的热量,形成表面碳氧组分和表面氮 氧组分。CO 和 NO 从 O₂吸附产物中释放所需克服 的最大能垒分别为 397.4 kJ/mol 和 197 kJ/mol,与文 献值^[20-22]符合较好。CO 释放后生成的产物 P1 可经 3 条路径进行转化:① 吸收 19.4 kJ/mol 的热量释放 出 NO;② 释放 153.4 kJ/mol 的热量生成五元含氮杂 环;③ 释放 168.6 kJ/mol 的热量转化为 NO 以 sideon 形式吸附在焦炭表面的六元环结构吸附产物。NO 从 O₂吸附产物中释放后生成的产物 P2 亦可经 3 条 路径进行转化:① 吸收 139.3 kJ/mol 的热量释放出 CO;② 吸收 47.1 kJ/mol 的热量生成五元环酮结构; ③ 吸收 179.5 kJ/mol 的热量生成 CO 以 side-on 形式 吸附在焦炭表面的六元环结构吸附产物。

参考文献:

- [1] Glarborg P, Jensen A D, Johnsson J E. Fuel nitrogen conversion in solid fuel fired systems [J]. Progress in Energy and Combustion Science, 2003, 29(2):89-113.
- [2] Molina A, Eddings E G, Pershing D W, et al. Char nitrogen conversion; implication to emissions from coal-fired utility boilers [J]. Progress in Energy and Combustion Science, 2000, 26 (4-6): 507 – 531.
- [3] 贾 琼,车得福,刘银河,等. 焦炭与原煤混烧和分别燃烧时 NO

生成的差异性[J]. 煤炭学报,2008,33(2):193-196. Jia Qiong, Che Defu, Liu Yinhe, et al. The difference in NO emission between blend combustion and split combustion of char/coal[J]. Journal of China Coal Society,2008,33(2):193-196.

- [5] Montoya A, Truong T N, Sarofim A F. Application of density functional theory to the study of the reaction of NO with char-bound nitrogen during combustion [J]. Journal of Physical Chemistry A, 2000,104(36):8 409-8 417.
- [6] 邓存宝,王继仁,邓汉忠,等.氧在煤表面—CH₂—NH₂基团上的 化学吸附[J].煤炭学报,2009,34(9):1234-1238.
 Deng Cunbao, Wang Jiren, Deng Hanzhong, et al. Chemical adsorption of O₂ adsorbed in the coal surface —CH₂—NH₂ group[J].
 Journal of China Coal Society,2009,34(9):1234-1238.
- [7] 王宝俊,凌丽霞,章日光,等. 煤热化学性质的量子化学研究
 [J]. 煤炭学报,2009,34(9):1 239-1 243.
 Wang Baojun, Ling Lixia, Zhang Riguang, et al. Quantum chemistry calculation on thermochemical properties of coal[J]. Journal of China Coal Society,2009,34(9):1 239-1 243.
- [8] 屈文麒,刘 晶,袁锦洲,等. NO 对未燃尽炭吸附汞影响的机理研究[J]. 工程热物理学报,2010,31(3):523-526.
 Qu Wenqi, Liu Jing, Yuan Jinzhou, et al. Effect of nitric oxide on mercury adsorption capacity on unburned carbon[J]. Journal of Engineering Thermophysics,2010,31(3):523-526.
- [9] Perry S T, Hambly E M, Flecher T H, et al. Solid-state ¹³C NMR characterization of matched tars and chars from rapid coal devolatilization [J]. Proceedings of the Combustion Institute, 2000, 28 (2): 2 313-2 319.
- [10] Chen N, Yang R T. Ab initio molecular orbital calculation on graphite; selection of molecular system and model chemistry[J]. Carbon, 1998,36(7-8):1 061-1 070.
- [11] Pels J R, Kapteijn F, Moulijn J A, et al. Evolution of nitrogen functionalities in carbonaceous materials during pyrolysis [J]. Carbon, 1995,33(11):1 641-1 653.
- [12] Sendt K, Haynes B S. Density functional study of the chemisorption

报

煤

of O_2 on the zigzag surface of graphite [J]. Combustion and Flame, 2005, 143(4):629-643.

- [13] Sendt K, Haynes B S. Density functional study of the chemisorption of O₂ on the armchair surface of graphite [J]. Proceedings of the Combustion Institute, 2005, 30(2):2141-2149.
- [14] Becke A D. Density-functional thermochemistry I; the effect of the exchange-only gradient correction[J]. Journal of Chemical Physics, 1992,96(3):2155-2160.
- [15] Becke A D. Density-functional thermochemistry II: the effect of the Perdew-Wang generalized-gradient correlation correction [J]. Journal of Chemical Physics, 1992,97(12):9 173-9 177.
- [16] Becke A D. Density-functional thermochemistry III: the role of exact exchange[J]. Journal of Chemical Physics, 1993, 98(7): 5648-5852.
- [17] Gonzalez C, Schlegel H B. Reaction path following in mass-weigh-

ted internal coordinates [J]. Journal of Physical Chemistry, 1990, 94(14):5 523-5 527.

- [18] Frisch M J, Trucks G W, Schlegel H B, et al. Gaussian 03, Revision D. 01 [CP]. Wallingford CT, Gaussian, Inc., 2004.
- [19] 刘靖疆.基础量子化学与应用[M].北京:高等教育出版社, 2004.
- [20] Huttinger K J, Nill J S. A method for the determination of active sites and true activation energies in carbon gasification(II): experimental results[J]. Carbon, 1990, 28(4):457-465.
- [21] Montoya A, Mondragon F, Truong T N. First-Principles kinetics of CO desorption from oxygen species on carbonaceous surface [J]. Journal of Physical Chemistry A,2002,106(16):4 236-4 239.
- [22] García P, Molina A, Mondragon F. Desorption activation energy distribution function of nitric oxide chemisorbed on carbonaceous materials at 373 K[J]. Carbon, 2005, 43(7):1 445-1 452.

2010年刊登论文第一作者的单位分布排行(按发文数量排序)

序号	第一作者单位	序号	第一作者单位	序号	第一作者单位
1	中国矿业大学	- 14	淮北矿业(集团)有限责任公司		淮南职业技术学院
2	中国矿业大学(北京)		冀中能源集团有限责任公司		江南大学
3	中国煤炭科工集团有限公司		兰州大学		开滦(集团)有限责任公司
4	重庆大学		山东工商学院		兰州理工大学
5	山东科技大学		上海海事大学		辽宁科技大学
	太原理工大学		神华神东煤炭集团有限责任公司		龙岩学院
6	安徽理工大学		沈阳航空航天大学		南京师范大学
	河南理工大学		四川大学		南开大学
7	北京科技大学		武汉理工大学		青岛科技大学
	辽宁工程技术大学		西北工业大学		山东电力研究院
8	中南大学		中国海洋大学		山东农业大学
9	西安科技大学		中国石油大学(北京)		山西潞安矿业集团有限责任公司
10	大连理工大学	15	安徽工程大学		上海理工大学
	山东大学		安徽工程科技学院		西北农林科技大学
	浙江大学		安徽建筑工业大学		西南科技大学
11	湖南科技大学		北方工业大学	15	湘潭大学
12	同济大学		长安大学		新疆大学
	中国石油大学(华东)		长江大学		徐州工程学院
13	北京师范大学		长江科学院	-	徐州师范大学
	东南大学		常州联力自动化科技有限公司		燕山大学
	合肥工业大学		重庆邮电大学		浙江省电力试验研究院
	黑龙江科技学院		成都信息工程学院		中国地质大学
	南华大学		大连大学		中国地质大学(北京)
	清华大学		东北电力大学		中国航天科技集团公司
	兖矿集团有限公司		贵州大学		中国计量学院
	中国科学院 武汉岩土力学研究所		河北工业大学		中国科学技术大学
	中国科学院 研究生院		河海大学		中国科学院 地球化学研究所
	中国石油大学		后勤工程学院		中国科学院 地质与地球物理研究所
14	北京交通大学		华北水利水电学院		中国科学院 新疆理化技术研究所
	北京理工大学		华南理工大学		中国煤炭学会
	大同煤矿集团有限责任公司		华中科技大学		中国神华煤制油化工有限公司
	河北工程大学		淮南矿业(集团)有限责任公司		中联煤层气国家工程研究中心有限责任公司
	华东理工人学		淮南师范学院		中南林业科技大学