

文章编号: 0253-2409(2013)09-1136-10

吸热型碳氢燃料正癸烷热裂解机理、热沉及产物分布的理论研究

李国娜¹, 李春迎², 王渭娜¹, 沈文¹, 吕剑², 王文亮¹

(1. 陕西师范大学化学化工学院 陕西省大分子科学重点实验室, 陕西 西安 710100;

2. 西安近代化学研究所, 陕西 西安 710065)

摘要: 采用密度泛函理论(DFT)的B3LYP方法在6-311G(d,p)基组水平上对正癸烷裂解过程中涉及的反应物、产物及过渡态进行了几何构型优化和振动频率计算, 运用B3LYP/aug-cc-pVTZ方法计算单点能并构建势能剖面图。利用TheRate程序包及Eckart校正模型计算了各反应速率常数 k 。采用统计热力学原理求得不同温度下的热容 $C_{p,m}^{\theta}$ 及熵 S_{298K}^{θ} , 并通过设计等键反应获得了各物种的标准生成焓 $\Delta_f H_{298K}^{\theta}$ 。用Chemkin II程序模拟预测了产物分布, 理论计算了热沉值, 并讨论了温度、压力对产物分布和热沉的影响。结果表明, C-C键断裂过程是反应的初始步骤, 且抽氢反应较 β 键断裂反应更易进行。裂解起始温度为500℃, 反应主要发生在600~700℃, 其主要产物为氢气、甲烷、乙烯、乙烷、丙烯和1,3-丁二烯, 且产物分布随温度不同而变化。模拟计算获得正癸烷在温度600℃、压力2.5 MPa条件下的总热沉值为2.334 MJ/kg, 对应的热裂解转化率为25.9%, 该热沉值可以满足速率为5~6马赫数的飞行器的冷却要求。

关键词: 正癸烷; 热裂解机理; 速率常数; 动力学模拟; 热沉; 产物分布

中图分类号: TQ517 **文献标识码:** A

Theoretical study on the mechanism, heat sink and product distribution for thermal decomposition of endothermic hydrocarbon fuel *n*-decane

LI Guo-na¹, LI Chun-ying²,

WANG Wei-na¹, SHEN Wen¹, LÜ Jian², WANG Wen-liang¹

(1. School of Chemistry and Chemical Engineering, Key Laboratory for Macromolecular Science of Shaanxi Province, Shaanxi Normal University, Xi'an 710100, China;

2. Xi'an Modern Chemistry Research Institute, Xi'an 710065, China)

Abstract: The geometry optimizations and vibrational frequencies of reactions, products and transition states involved in pyrolysis of *n*-decane were performed using the hybrid method B3LYP with 6-311G (d,p) basis set based on density functional theory. The potential energy surfaces of *n*-decane were built by the B3LYP/aug-cc-pVTZ methods. The rate constants of all reactions with Eckart correction were calculated by the TheRate program package. The heat capacity and entropy ($C_{p,m}^{\theta}$ and S_{298K}^{θ}) at different temperatures were obtained by statistic thermodynamics. In order to calculate the standard formation enthalpy ($\Delta_f H_{298K}^{\theta}$) for all species, isodesmic reactions were designed. The Chemkin II program was used to model the product distribution and heat sink. The effects of the temperature and pressure on the heat sink and product distribution were discussed. The results show that the C-C bond breaking process is the initial step of all reactions and H-abstraction reaction is easier to proceed than the β -scission reaction. The cracking initial temperature is 500 °C and the reactions mainly occur in the range of 600 ~ 700 °C. The major products are hydrogen, methane, ethylene, ethane, propylene and 1,3-butadiene and the product distributions vary with temperatures. The total heat sink of *n*-decane is 2.334 MJ/kg at 600 °C and 2.5 MPa, with the conversions of 25.9%, which could meet the cooling requirement of aircrafts at 5 ~ 6 Mach number.

Key words: *n*-decane; mechanism of thermal decomposition; rate constant; kinetic modeling; heat sink; product distribution

高超音速飞行器工作在高速、高温、高强度燃烧的恶劣环境下, 燃烧室内温度可高达3 000℃以上, 考虑到飞行器的体积、燃料制备及储存等问题, 常规燃料受到限制。吸热型碳氢燃料^[1,2]可作为可燃冷却剂, 是一类性能优良且能够很好地满足高超音速

飞行器冷却要求^[3]的新型碳氢燃料, 具有更好的应用前景。其冷却的本质是吸热型碳氢燃料在进入燃烧室燃烧前, 通过自身的热容、相变热和化学裂解反应等吸收飞行器高温部位的热量发生裂解, 生成燃烧性能更高的富能小分子产物如乙烯、丙烯等化合

收稿日期: 2013-02-19; 修回日期: 2013-05-04。

基金项目: 国家自然科学基金(21173139)。

联系作者: 王文亮, Tel: 029-81530815, Fax: +86-29-81530727, E-mail: wliwang@snnu.edu.cn。

物,从而有效地解决飞行器的冷却和热管理问题。碳氢燃料热裂解反应的主要产物为小分子低碳烃如甲烷、乙烯、乙烷、丙烯、丙烷等,为了更好地了解该反应的详细过程,提高反应的转化率和选择性,需要对裂解过程的详细机理深入研究,预测产物分布和转化率,从而为评价燃料的冷却效果等提供理论依据。

实际应用的航空燃料组分是由几十乃至更多种复杂的碳氢化合物混合而成,主要有直链烷烃、支链烷烃、环烷烃、芳香烃和烯烃,故直接研究原燃料的热裂解机理非常困难。因此,要选择一些具有代表性的烷烃作为研究对象。正癸烷是典型的长直链烷烃代表,是构建航空煤油替代模型的常用组分。在实验方面,大多数烷烃热裂解的研究主要集中在正庚烷、正辛烷、正十二烷和甲基环己烷等化合物,而对于正癸烷的研究则很少。Zamostny 等^[4]对 C_{1-12} 的一系列碳氢化合物进行了热裂解实验研究,对比了直链烷烃和支链烷烃热解产物的异同,但未进行裂解机理的详细分析。Yu 等^[5]研究了 C_{10-14} 的直链烷烃在近临界和超临界条件下的热裂解。结果表明, C_{10-14} 的直链烷烃裂解的主要产物为 C_{1-m-2} 的直链烷烃和 C_{2-m-1} 的 1-烯烃,次级产物为顺、反-2-烯烃, $n-C_{m-1}$ 和 $n-C_{m+1}$ 及 $C_{m+2-2m-2}$ 的直链和支链烷烃 (m 代表反应物中碳原子的个数),但未进行热沉计算。焦毅等^[6]利用自制的常压裂解装置,研究了温度及滞留时间对正癸烷裂解的影响,并发展了正癸烷常压裂解模型。在理论方面,目前的研究主要集中在正癸烷的燃烧机理方面,关于正癸烷热裂解机理等研究则很少。只有 Zeppieri 等^[7]根据正庚烷机理模型对正癸烷的氧化和热解提出了一个简化的骨架机理。本研究选取正癸烷为燃料模型分子,旨在研究吸热型碳氢燃料裂解机理,考察温度、压力等因素对燃料裂解气相产物分布以及热沉的影响,从而为吸热型碳氢燃料在高超音速飞行器上的应用提供理论依据。

1 理论计算方法

1.1 几何结构优化及能量计算

本研究采用密度泛函理论中的 B3LYP 计算方法,在 6-311G(d,p) 基组水平上对正癸烷裂解反应路径上各驻点(反应物、中间体、过渡态和产物)的几何构型进行全参数优化并通过振动频率分析确认了稳定点和过渡态结构,并在相同水平上进行内禀反应坐标(IRC)分析,以证实各过渡态与相应反应

物和产物的相关性。为了获得更加精确的反应路径能量信息,在相同水平上采用 B3LYP/aug-cc-pVTZ 方法对正癸烷裂解过程所涉及的所有物种进行单点能计算,并且用 B3LYP/6-311G(d,p) 水平上的零点能进行校正,得到零点能校正后的能量,进而求得相对能(relative energy) ΔE 。所有电子结构计算均采用 Gaussian03^[8] 程序,在陕西师范大学理论与计算化学研究室宝德高性能计算机群上完成。

1.2 速率常数计算

采用传统过渡态理论(TST)与 The Rate 程序^[9]计算各温度下的速率常数。由于传统过渡态理论未考虑量子力学隧穿效应,导致计算结果偏低,因此,采用 Eckart 校正模型,通过(1)式得到校正后的速率常数 k 。

$$k(T) = \kappa(T) \sigma \frac{k_B T}{h} \frac{q^\ddagger}{\prod q_R} \exp(-\Delta E^\ddagger / RT) \quad (1)$$

式中, $\kappa(T)$ 为 Eckart 隧道校正因子, σ 为反应对称数, k_B 为 Boltzmann 常数, h 为 Planck 常数, R 为理想气体常数, q^\ddagger 为活化络合物配分函数, q_R 为包含平动、转动、振动、位阻旋转的总摩尔配分函数, T 为温度(300 ~ 3000 K), E^\ddagger 为活化能。

化学动力学模拟需要的动力学参数通常是根据改进的阿伦尼乌斯方程:

$$k(T) = AT^n \exp(-E_a / RT) \quad (2)$$

式中, A 为指前因子, n 为常数, E_a 为拟合活化能, T 为热力学温度, R 为摩尔气体常数。对过渡态理论计算得到的不同温度下(300 ~ 3 000 K)速率常数 $k(T)$ 拟合,以参数(A , n , E_a)形式给出。

1.3 热力学性质计算

标准生成焓 $\Delta_f H_{298K}^0$ 及热容 $C_{p,m}^0$ 等热力学性质是衡量高能材料性能的重要参数。本研究中的物种标准生成焓是在 B3LYP/6-311G(d,p) 水平优化的基础上结合等键反应计算获得。等键反应是计算化合物生成焓的一种成功方法,在等键反应中反应物和产物所有键的类型和数目相等,反应物和产物电子环境相近,故由非完全基组和电子能量修正所导致的误差可互相抵消,而获得可靠的生成焓。

基于统计热力学原理和优化得到的频率,求得 300 ~ 1 500 K 的热力学性质,并拟合得到 $C_{p,m}^0$ 、 S_m^0 和 H_m^0 随温度变化的多项表达式。

$$\frac{C_{p,m}^0}{R} = a_1 + a_2 T + a_3 T^2 + a_4 T^3 + a_5 T^4 \quad (3)$$

$$\frac{H_m^0}{RT} = a_1 + \frac{a_2}{2} T + \frac{a_3}{3} T^2 + \frac{a_4}{4} T^3 + \frac{a_5}{5} T^4 + \frac{a_6}{T} \quad (4)$$

$$\frac{S_m^0}{R} = a_1 \ln(T) + a_2 T + \frac{a_3}{2} T^2 + \frac{a_4}{3} T^3 + \frac{a_5}{4} T^4 + a_7 \quad (5)$$

式中, $C_{p,m}^0$ 为恒压摩尔热容, T 为热力学温度, H_m^0 为标准摩尔焓, S_m^0 为标准摩尔熵, R 为气体常数, $a_i (i=1 \sim 7)$ 为拟合参数。

2 结果与讨论

在 B3LYP/6-311G(d,p) 水平上优化得到了反应物和产物的几何构型, 优化得到的几何构型参数与实验值接近, 键长的最大偏差为 0.002 4 nm, 键角的最大偏差为 1.89°, 说明本研究所选用的 B3LYP/6-311G(d,p) 方法优化结构是合理的。图 1 为在 B3LYP/6-311G(d,p) 水平下优化得到的正癸烷的几何构型。正癸烷的裂解遵循自由基链反应机理, 主要包括 C-C 键断裂反应、抽氢反应(氢及小分子烷基自由基抽取碳氢化合物上的氢)及 β 键断裂反

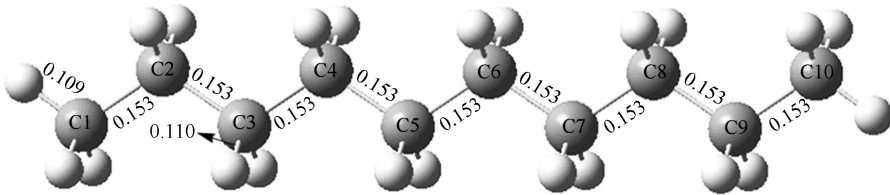


图 1 在 B3LYP/6-311G(d,p) 水平上优化得到的正癸烷的几何构型

Figure 1 Optimized geometries of the *n*-decane at the B3LYP/6-311G(d,p) level (unit: nm)

2.1 热裂解路径

路径一: C-C 键断裂反应

依据自由基链反应机理可知, 正癸烷裂解的最初阶段是 C-C 或 C-H 键断裂生成多种自由基的过程, 此过程是链反应的起始步骤, 一旦自由基生成, 其他反应会很快地进行。C-H 键解离能大于 C-C 键解离能, 所以, C-H 键的解离要比 C-C 的解离要困难, 与 C-C 键相比 C-H 键断裂可以忽略, 故本研究仅以 C1-H1 键的断裂作为参考。考虑到分子对称性, 故有五种不同位置的 C-C 键(即 C1-C2、C2-C3、C3-C4、C4-C5、C5-C6)的断裂方式。在 B3LYP/aug-cc-pVTZ//B3LYP/6-311G(d,p) 水平上得到的势能面曲线见图 2。由图 2 可知, C-C 或 C-H 键断裂反应均为无过渡态反应, 其中, C1-H1 键裂解能为 407.35 kJ/mol, C1-C2、C2-C3、C3-C4、C4-C5、C5-C6 键断裂能分别为 334.05、326.18、326.02、325.10、321.83 kJ/mol。裂解能数据结果表明, C-C 键断裂比 C1-H1 键断裂容易; C1-C2 键间的解离能最大, 最难断裂; C5-C6 键间的解离能最小, 最易断裂; C2-

应, 该机理共包含 47 个反应、30 个组分和 41 个过渡态, 同时这三类反应的反应路径及详细势能面曲线见图 2~图 4。表 1 为由(2)式拟合给出的正癸烷热裂解 47 个反应的速率常数的阿伦尼乌斯表达式, 计算结果与实验值接近。计算的正癸烷 β 键断裂反应的部分速率常数结果与文献实验数据对比见图 5。正癸烷热裂解过程中各物种的热力学信息见表 2, 其中的标准生成焓是通过设计等键反应得到的, 计算结果与实验值和文献值很接近, 且最大偏差为 4.31 kJ/mol, 表明 B3LYP/aug-cc-pVTZ 方法是准确的。常压下温度对正癸烷热沉及转化率的影响情况见表 3。总热沉在 $t=500 \sim 1000$ °C、 $p=0.1 \sim 5.0$ MPa 随温度和压力的变化情况见表 4。常压下正癸烷裂解的主要气相产物的产率和转化率随温度的变化情况见图 6。正癸烷热裂解的详细机理、热沉及主要气相产物分布等在以下部分进行详细讨论。

C3、C3-C4、C4-C5、C5-C6 键解离能相差不大, 这与文献[7]的结果一致。

路径二: 抽氢反应

本研究中只考虑了 H 及 C_{1-4} 的自由基(CH_3 、 C_2H_5 、 C_3H_7 、 C_4H_9) 分别抽取正癸烷上氢的反应。由于正癸烷有五种不同位置的碳原子, 抽氢反应能得到五种类的癸基(即 1-癸基、2-癸基、3-癸基、4-癸基、5-癸基)。因此, 共有 25 个抽氢反应(R17~R41), 以氢和甲基为例绘出的正癸烷在 B3LYP/aug-cc-pVTZ//B3LYP/6-311G(d,p) 水平上抽氢反应的势能面曲线见图 3。图 3 中 10 个过渡态都仅有一个虚频其振动模式符合抽氢反应模式。计算结果表明, 甲基自由基抽氢反应(R22~R26)能垒在 47~55 kJ/mol, 而 H 抽氢的反应(R17~R21)能垒在 11~24 kJ/mol, H 抽氢的反应能垒较低, 较烷基自由基抽氢更易进行。虽然各抽氢反应的能垒不同, 但若按照被抽取 H 的位置排序, 均具有如下能量关系:

$$\Delta E_{10} > \Delta E_{20} > \Delta E_{30} > \Delta E_{40} > \Delta E_{50}$$

表1 在300~3000 K正癸烷热裂解反应拟合的速率常数

Table 1 Fitted rate constants of the reactions in the thermal pyrolysis of *n*-decane within 300~3000 K

Reaction	Rate constant (<i>k</i>)
Direct C-C bond dissociation reactions (Ra ~ Rf)	
	k/s^{-1}
$C_{10}H_{22} \rightarrow C_{10}H_{21} + H$ (Ra)	$k_a = 5.79 \times 10^9 T^{1.15} \exp(-57800/T)$
$C_{10}H_{22} \rightarrow C_9H_{19} + CH_3$ (Rb)	$k_b = 2.45 \times 10^4 T^{1.13} \exp(-47400/T)$
$C_{10}H_{22} \rightarrow C_8H_{17} + C_2H_5$ (Rc)	$k_c = 2.54 \times 10^4 T^{1.13} \exp(-46300/T)$
$C_{10}H_{22} \rightarrow C_7H_{15} + C_3H_7$ (Rd)	$k_d = 2.58 \times 10^4 T^{1.13} \exp(-46300/T)$
$C_{10}H_{22} \rightarrow C_6H_{13} + C_4H_9$ (Re)	$k_e = 3.75 \times 10^4 T^{1.13} \exp(-46100/T)$
$C_{10}H_{22} \rightarrow 2C_5H_{11}$ (Rf)	$k_f = 3.88 \times 10^4 T^{1.13} \exp(-45700/T)$
β -scission reactions (R1 ~ R16)	
	k/s^{-1}
$C_2H_5 \rightarrow TS1 \rightarrow C_2H_4 + H$ (R1)	$k_1 = 1.29 \times 10^8 T^{2.00} \exp(-19200/T)$
$C_3H_7 \rightarrow TS2 \rightarrow C_2H_4 + CH_3$ (R2)	$k_2 = 1.21 \times 10^{11} T^{0.80} \exp(-13800/T)$
$C_4H_9 \rightarrow TS3 \rightarrow C_2H_4 + C_2H_5$ (R3)	$k_3 = 6.50 \times 10^{11} T^{0.64} \exp(-12800/T)$
$C_5H_{11} \rightarrow TS4 \rightarrow C_2H_4 + C_3H_7$ (R4)	$k_4 = 6.82 \times 10^{11} T^{0.60} \exp(-13200/T)$
$C_6H_{13} \rightarrow TS5 \rightarrow C_2H_4 + C_4H_9$ (R5)	$k_5 = 1.28 \times 10^{12} T^{0.64} \exp(-13000/T)$
$C_7H_{15} \rightarrow TS6 \rightarrow C_2H_4 + C_5H_{11}$ (R6)	$k_6 = 6.89 \times 10^{11} T^{0.62} \exp(-13100/T)$
$C_8H_{17} \rightarrow TS7 \rightarrow C_2H_4 + C_6H_{13}$ (R7)	$k_7 = 8.54 \times 10^{11} T^{0.64} \exp(-13000/T)$
$C_9H_{19} \rightarrow TS8 \rightarrow C_2H_4 + C_7H_{15}$ (R8)	$k_8 = 7.85 \times 10^{11} T^{0.64} \exp(-13000/T)$
$1-C_{10}H_{21} \rightarrow TS9 \rightarrow C_2H_4 + C_8H_{17}$ (R9)	$k_9 = 6.56 \times 10^{11} T^{0.64} \exp(-13000/T)$
$2-C_{10}H_{21} \rightarrow TS10 \rightarrow C_3H_6 + C_7H_{15}$ (R10)	$k_{10} = 5.48 \times 10^{11} T^{0.69} \exp(-13200/T)$
$3-C_{10}H_{21} \rightarrow TS11 \rightarrow C_9H_{18} + CH_3$ (R11)	$k_{11} = 7.16 \times 10^{10} T^{0.86} \exp(-14300/T)$
$3-C_{10}H_{21} \rightarrow TS12 \rightarrow C_4H_8 + C_6H_{13}$ (R12)	$k_{12} = 3.02 \times 10^{11} T^{0.69} \exp(-13400/T)$
$4-C_{10}H_{21} \rightarrow TS13 \rightarrow C_5H_{10} + C_5H_{11}$ (R13)	$k_{13} = 4.82 \times 10^{11} T^{0.71} \exp(-13100/T)$
$4-C_{10}H_{21} \rightarrow TS14 \rightarrow C_8H_{16} + C_2H_5$ (R14)	$k_{14} = 3.34 \times 10^{11} T^{0.68} \exp(-13400/T)$
$5-C_{10}H_{21} \rightarrow TS15 \rightarrow C_7H_{14} + C_3H_7$ (R15)	$k_{15} = 4.65 \times 10^{11} T^{0.68} \exp(-13500/T)$
$5-C_{10}H_{21} \rightarrow TS16 \rightarrow C_6H_{12} + C_4H_9$ (R16)	$k_{16} = 3.46 \times 10^{11} T^{0.67} \exp(-15000/T)$
H-atom abstraction reactions (R17 ~ R41)	
	$k/cm^3 \cdot molecule^{-1} \cdot s^{-1}$
$H + C_{10}H_{22} \rightarrow TS17 \rightarrow H_2 + 1-C_{10}H_{21}$ (R17)	$k_{17} = 4.07 \times 10^{-19} T^{2.51} \exp(-1320/T)$
$H + C_{10}H_{22} \rightarrow TS18 \rightarrow H_2 + 2-C_{10}H_{21}$ (R18)	$k_{18} = 1.01 \times 10^{-17} T^{2.25} \exp(-443/T)$
$H + C_{10}H_{22} \rightarrow TS19 \rightarrow H_2 + 3-C_{10}H_{21}$ (R19)	$k_{19} = 1.23 \times 10^{-17} T^{2.27} \exp(-487/T)$
$H + C_{10}H_{22} \rightarrow TS20 \rightarrow H_2 + 4-C_{10}H_{21}$ (R20)	$k_{20} = 1.40 \times 10^{-17} T^{2.23} \exp(-383/T)$
$H + C_{10}H_{22} \rightarrow TS21 \rightarrow H_2 + 5-C_{10}H_{21}$ (R21)	$k_{21} = 2.04 \times 10^{-17} T^{2.21} \exp(-315/T)$
$CH_3 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS22 \rightarrow CH_4 + 1-C_{10}H_{21}$ (R22)	$k_{22} = 4.64 \times 10^{-32} T^{6.82} \exp(-2580/T)$
$CH_3 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS23 \rightarrow CH_4 + 2-C_{10}H_{21}$ (R23)	$k_{23} = 9.59 \times 10^{-31} T^{6.49} \exp(-2180/T)$
$CH_3 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS24 \rightarrow CH_4 + 3-C_{10}H_{21}$ (R24)	$k_{24} = 4.26 \times 10^{-31} T^{6.58} \exp(-2260/T)$
$CH_3 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS25 \rightarrow CH_4 + 4-C_{10}H_{21}$ (R25)	$k_{25} = 3.76 \times 10^{-31} T^{6.55} \exp(-2240/T)$
$CH_3 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS26 \rightarrow CH_4 + 5-C_{10}H_{21}$ (R26)	$k_{26} = 7.70 \times 10^{-31} T^{6.54} \exp(-2210/T)$
$C_2H_5 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS27 \rightarrow C_2H_6 + 1-C_{10}H_{21}$ (R27)	$k_{27} = 2.35 \times 10^{-36} T^{7.18} \exp(-3420/T)$
$C_2H_5 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS28 \rightarrow C_2H_6 + 2-C_{10}H_{21}$ (R28)	$k_{28} = 6.99 \times 10^{-37} T^{7.35} \exp(-2710/T)$
$C_2H_5 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS29 \rightarrow C_2H_6 + 3-C_{10}H_{21}$ (R29)	$k_{29} = 1.30 \times 10^{-37} T^{7.48} \exp(-2860/T)$
$C_2H_5 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS30 \rightarrow C_2H_6 + 4-C_{10}H_{21}$ (R30)	$k_{30} = 1.80 \times 10^{-37} T^{7.45} \exp(-2830/T)$
$C_2H_5 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS31 \rightarrow C_2H_6 + 5-C_{10}H_{21}$ (R31)	$k_{31} = 1.23 \times 10^{-37} T^{7.45} \exp(-2800/T)$
$C_3H_7 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS32 \rightarrow C_3H_8 + 1-C_{10}H_{21}$ (R32)	$k_{32} = 1.56 \times 10^{-34} T^{6.29} \exp(-3620/T)$
$C_3H_7 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS33 \rightarrow C_3H_8 + 2-C_{10}H_{21}$ (R33)	$k_{33} = 1.53 \times 10^{-34} T^{6.24} \exp(-2770/T)$
$C_3H_7 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS34 \rightarrow C_3H_8 + 3-C_{10}H_{21}$ (R34)	$k_{34} = 1.59 \times 10^{-34} T^{6.18} \exp(-2640/T)$
$C_3H_7 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS35 \rightarrow C_3H_8 + 4-C_{10}H_{21}$ (R35)	$k_{35} = 1.38 \times 10^{-34} T^{6.17} \exp(-2660/T)$
$C_3H_7 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS36 \rightarrow C_3H_8 + 5-C_{10}H_{21}$ (R36)	$k_{36} = 1.03 \times 10^{-34} T^{6.18} \exp(-2650/T)$
$C_4H_9 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS37 \rightarrow C_4H_{10} + 1-C_{10}H_{21}$ (R37)	$k_{37} = 2.83 \times 10^{-34} T^{6.09} \exp(-3400/T)$
$C_4H_9 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS38 \rightarrow C_4H_{10} + 2-C_{10}H_{21}$ (R38)	$k_{38} = 3.45 \times 10^{-34} T^{6.16} \exp(-2720/T)$
$C_4H_9 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS39 \rightarrow C_4H_{10} + 3-C_{10}H_{21}$ (R39)	$k_{39} = 1.42 \times 10^{-34} T^{6.28} \exp(-2830/T)$
$C_4H_9 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS40 \rightarrow C_4H_{10} + 4-C_{10}H_{21}$ (R40)	$k_{40} = 1.22 \times 10^{-34} T^{6.27} \exp(-2820/T)$
$C_4H_9 + C_{10}H_{22} \rightarrow TS41 \rightarrow C_4H_{10} + 5-C_{10}H_{21}$ (R41)	$k_{41} = 8.49 \times 10^{-35} T^{6.29} \exp(-2820/T)$

表2 正癸烷热裂解过程中部分物种在不同温度下的热力学数据

Table 2 Thermodynamic information of partial species involved in the thermal pyrolysis of *n*-decane at different temperatures

Specie	$\Delta_f H_{298\text{ K}}^\circ /$		$S_{298\text{ K}}^\circ /$	$C_{p,m}^\circ(T) / (\text{J} \cdot \text{mol}^{-1} \cdot \text{K}^{-1})$						
	$(\text{kJ} \cdot \text{mol}^{-1})$			$(\text{J} \cdot \text{mol}^{-1} \cdot \text{K}^{-1})$		300 K	400 K	500 K	600 K	800 K
$\text{C}_{10}\text{H}_{22}$	-245.18	-249.49 ^b	2 668.26	205.56	271.21	333.72	388.23	474.84	538.98	637.73
C_9H_{18}	-102.05		2 245.30	177.11	233.22	285.77	331.16	402.67	455.43	536.64
C_8H_{16}	-81.09	-82.80 ^b	1 984.64	156.69	206.23	252.59	292.63	355.77	402.42	474.34
C_7H_{14}	-60.08	-62.30 ^b	1 724.14	136.27	179.24	219.41	254.09	308.86	349.41	412.08
C_6H_{12}	-39.62	-42.09 ^a	1 463.31	115.81	152.21	186.19	215.56	261.96	296.39	349.74
C_5H_{12}	-143.18	-146.82 ^a	1 364.95	103.26	136.11	167.65	195.48	240.25	273.84	326.23
C_5H_{10}	-18.28	-22.30 ^a	1 202.48	95.23	125.06	152.84	176.86	214.93	243.30	287.40
C_4H_{10}	-125.85	-125.77 ^a	1 104.28	82.68	108.99	134.43	156.90	193.34	220.83	263.93
C_4H_8	1.13	0.29 ^a	941.99	74.77	97.99	119.62	138.32	168.03	190.25	225.14
C_3H_8	-105.14	-104.68 ^a	843.62	62.38	82.05	101.25	118.41	146.44	167.78	201.63
C_3H_7	105.02	100.79 ^a	767.81	66.36	83.89	100.25	114.52	137.57	155.18	183.51
C_3H_6	18.83	19.71 ^a	681.66	54.68	71.13	86.48	99.79	121.17	137.32	162.92

^a NIST data base^[10]; ^b reference^[11]

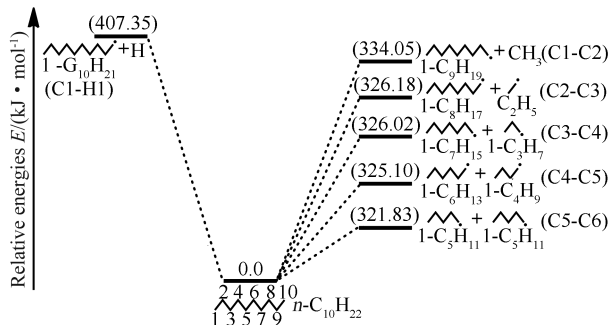


图2 在B3LYP/aug-cc-pVTZ//B3LYP/6-311G(d,p)水平上正癸烷C-C键断裂反应势能面图

Figure 2 Potential energy diagram for the C-C bond dissociation reaction of *n*-decane obtained at the level of B3LYP/aug-cc-pVTZ//B3LYP/6-311G(d,p)

烷烃的脱氢速率与脱去的氢原子所连的碳原子位置有关,且脱氢后生成的自由基越稳定则反应越

容易进行。研究表明,按照 1° 、 2° 、 3° 、 4° 和 5° 碳位,产生的自由基越来越稳定,因此,脱氢反应的速率常数越来越大。正癸烷的抽氢反应速率常数($k_{17} \sim k_{41}$)见表1。由如上能量关系可知, 5° 碳原子的反应能垒最低,故自由基进攻正癸烷生成 5° 自由基的反应速率最快;抽取 1° 碳原子上的H能垒最高,故生成 1° 自由基的反应速率最小。由图3(a)和3(b)可以看出,抽取 2° 、 3° 、 4° 和 5° 碳原子上的H的能垒接近,故速率常数也接近,这与表1中的结果一致。例如,当温度为300 K时,表1中R18~R21反应的速率常数 $k_{18} \sim k_{21}$ 分别为 8.64×10^{-13} 、 1.02×10^{-12} 、 1.31×10^{-12} 、 $2.13 \times 10^{-12} \text{ cm}^3 / (\text{molecule} \cdot \text{s})^{-1}$,数值很接近。同时也与袁涛^[12]在正庚烷热解反应计算部分提出的烷烃H提取反应中结果一致。袁涛^[12]指出, 2° 、 3° 、 4° 和 5° 碳原子对H束缚强度接近,而 1° 碳对H的束缚最强,故速率最小。

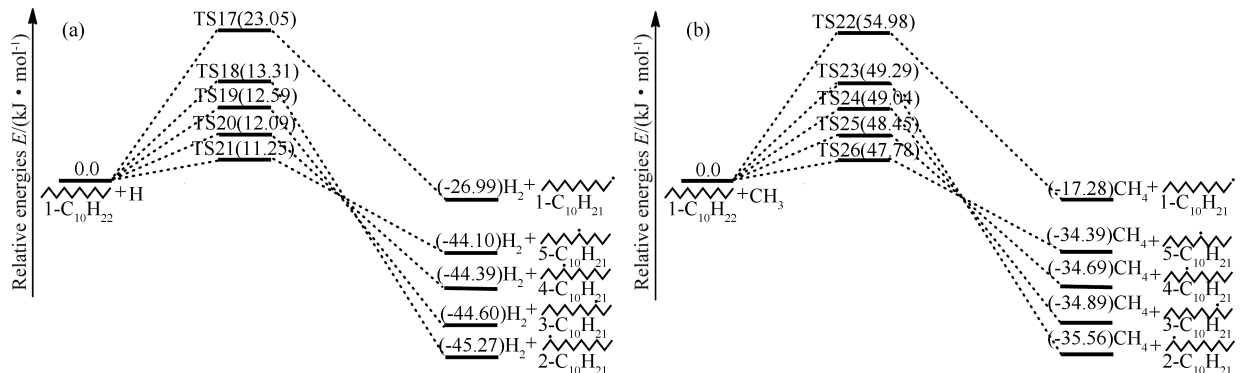


图3 在B3LYP/aug-cc-pVTZ//B3LYP/6-311G(d,p)水平上正癸烷抽氢反应势能面图

Figure 3 Potential energy diagram for the H-atom abstraction reactions of *n*-decane obtained at the level of B3LYP/aug-cc-pVTZ//B3LYP/6-311G(d,p)

路径三: β 键断裂反应

直链烷烃分子通过路径一和路径二生成了多种烷基自由基,随后发生烷基自由基的 β 位断裂反应。烷基自由基的 β 位断裂反应是碳氢化合物在高温条件下裂解所涉及的一类非常重要的反应,其裂解产物为小分子烯烃和更小的烷基自由基。发生 β 位断裂反应的自由基包括由路径一裂解生成烷基自由基(乙基、1-丙基、1-丁基、1-戊基、1-己基、1-庚基、1-辛基、1-壬基)和由路径二抽氢反应得到5种类型的癸基(1-癸基、2-癸基、3-癸基、4-癸基、5-癸基)。图4为正癸烷裂解过程中所有可能的 β 位断裂反应(R1-R16)及后续路径在B3LYP/aug-cc-pVTZ//B3LYP/6-311G(d,p)水平上得到的势能面曲线。图4中这16个过渡态都仅有一个虚频其振动模式符合 β 断裂模式,因TS1对应C-H键断裂,其能垒较高,为160.8 kJ/mol,而TS2~TS16过渡态对应

C-C键断裂,能垒在105~118 kJ/mol。与路径二中抽氢反应的能垒相比抽氢反应能垒较低,因此抽氢反应较 β 键断裂反应更易进行。

本研究计算的正癸烷的 β 键断裂反应的速率常数($k_1 \sim k_{16}$)见表1,计算的部分结果与文献实验数据对比情况见图5。由图5(a)可知,本研究计算的 $C_2H_5 \rightarrow C_2H_4 + H$ 速率常数的结果与Curran^[13]在298~2000 K下给出的结果吻合的很好,且本研究拟合的速率常数的表达式 $k_1 = 1.29 \times 10^8 \times T^{2.00} \times \exp(-19200/T) s^{-1}$ 与Feng等^[14]从实验获得的结果 $k = 1.11 \times 10^{10} \times T^{1.037} \times \exp(-18504/T) s^{-1}$ ($T = 200 \sim 1100$ K)相符,而且本研究拟合的速率常数的温度范围较宽,在300~3000 K。由图5(b)和图5(c)反应 $C_3H_7 \rightarrow C_2H_4 + CH_3$ 和 $C_4H_9 \rightarrow C_2H_4 + C_2H_5$ 计算出的速率常数与文献实验数据的结果很接近。

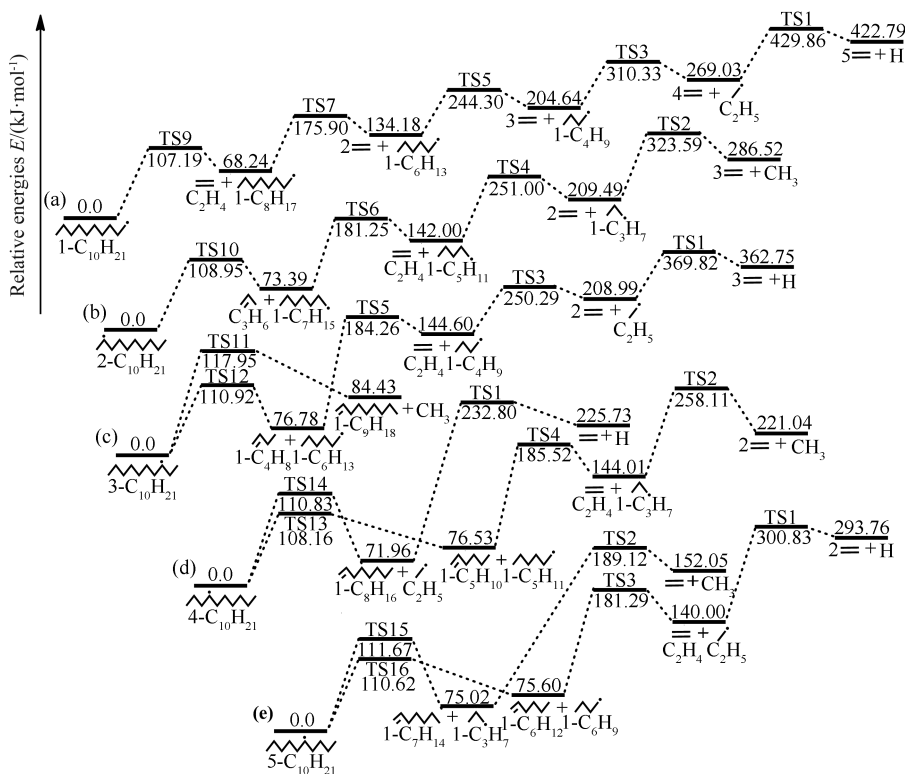


图4 在B3LYP/aug-cc-pVTZ//B3LYP/6-311G(d,p)水平上正癸烷 β 断裂反应势能面图

Figure 4 Potential energy diagram for the β -scission reactions of *n*-decane obtained at the level of B3LYP/aug-cc-pVTZ//B3LYP/6-311G(d,p)

2.2 热沉预测

一定实验条件(流量、压力、热载荷)下,单位质量燃料的吸热能力称为热沉,它是评价吸热型碳氢燃料性能的一个重要指标。燃料总热沉(HST)由物理热沉(HSP)和化学热沉(HSC)组成。物理热

沉主要包括燃料自身的热容显热和相变潜热,化学热沉是燃料在高温发生化学反应所吸收的热量。吸热型碳氢燃料的物理热沉有限,不足以满足冷却需要,额外的热沉需要从燃料在化学裂解反应中获得。

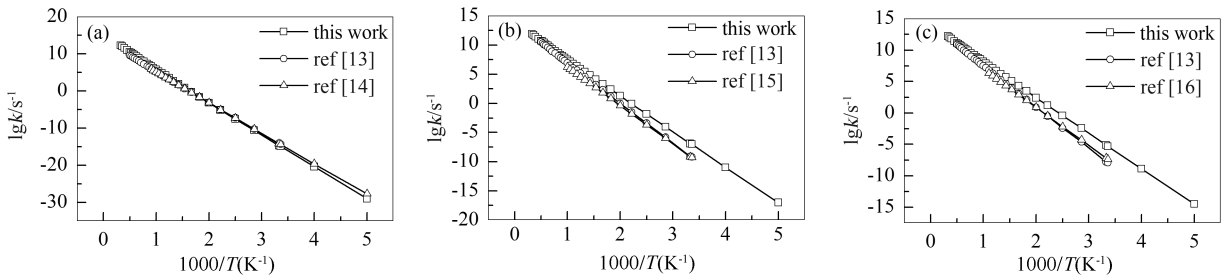


图5 计算速率常数与文献实验数据的对比

Figure 5 Comparison of the computational rate constants with the reference experimental data

(a): $C_2H_3 \longrightarrow C_2H_4+H$; (b): $C_3H_7 \longrightarrow C_2H_4+CH_3$; (c): $C_4H_9 \longrightarrow C_2H_4+C_2H_5$

总热沉可近似表示为:

$$Q(T) = \Delta_f^g H_m^\theta(298\text{ K}) + \Delta H_3 + \Delta_r H_m^\theta(\text{gas}, T) \quad (6)$$

式中, $\Delta_f^g H_m^\theta(298\text{ K})$ 为相变潜热, ΔH_3 为热容显热, 两者之和为物理热沉(HSP), $\Delta_r H_m^\theta(\text{gas}, T)$ 为温度 T 时的标准摩尔气相反应焓, 即化学热沉(HSC)。

基于 Chemkin II 程序^[17] 模拟预测了正癸烷热

裂解的热沉值。表3为常压下温度对正癸烷热沉及转化率的影响情况, 表4为总热沉随温度和压力的变化情况。模拟条件为封闭均相恒温恒压的完全搅动反应器(PSR)模型, 并设定压力 $p = 0.1 \sim 5.0\text{ MPa}$, $500 \sim 1\,000\text{ }^\circ\text{C}$, 反应时间设定为 1 s 。

表3 常压下正癸烷不同温度时的热沉及转化率

Table 3 Values of heat sink and conversion of *n*-decane at atmospheric pressure and different temperatures

$t/^\circ\text{C}$	$x/\%$	HSC/(MJ·kg ⁻¹)	HSP/(MJ·kg ⁻¹)	HST/(MJ·kg ⁻¹)	HSC/HST /%	HSP/HST /%
500	0.1	0.001	1.583	1.584	0.06	99.94
550	0.6	0.011	1.752	1.763	0.62	99.38
600	6.3	0.120	1.926	2.046	5.87	94.13
650	39.5	0.865	2.105	2.970	29.12	70.88
700	79.1	1.891	2.289	4.180	45.24	54.76
750	98.9	2.425	2.477	4.903	49.46	50.52
800	100.0	2.725	2.670	5.395	50.51	49.49
850	100.0	3.273	2.866	6.139	53.31	46.69
900	100.0	4.062	3.066	7.128	56.99	43.01
950	100.0	4.908	3.269	8.177	60.02	39.98
1 000	100.0	5.494	3.475	8.969	61.26	38.74

由表3可知, 常压下物理热沉随温度升高而增大, 温度平均每提高 $50\text{ }^\circ\text{C}$ 物理热沉值平均增加约 0.2 MJ/kg 。当温度低于 $500\text{ }^\circ\text{C}$ 时, 化学热沉值为零, 总热沉就是物理热沉, 说明在此温度范围正癸烷未发生裂解反应, 转化率为零。当温度为 $500\text{ }^\circ\text{C}$ 时, 化学热沉值为 0.001 MJ/kg , 转化率为 0.1% , 说明正癸烷开始裂解, 这与文献[18]中实验测量的裂解起始温度一致。随着反应温度的升高, 裂解转化率增大, 化学热沉值逐渐升高, 这与热裂解的机理相符合。从化学热沉值增加的幅度来看, 在 $600 \sim 700\text{ }^\circ\text{C}$ 热沉值增加幅度很大, 温度提高 $50\text{ }^\circ\text{C}$ 化学热沉值平均增加约 1.0 MJ/kg , 但当温度在 $700 \sim 1\,000\text{ }^\circ\text{C}$ 热沉提高幅度变小, 温度每提高 $50\text{ }^\circ\text{C}$ 热沉值平均增加约 0.6 MJ/kg , 说明裂解反应主要发生在 $600 \sim$

$700\text{ }^\circ\text{C}$ 。在 $700\text{ }^\circ\text{C}$ 时正癸烷裂解转化率为 79.1% , 此时大部分正癸烷已开始裂解, 化学热沉占到了 45.24% 。当温度升高到 $800\text{ }^\circ\text{C}$ 时, 虽然转化率已达 100% , 但此后随温度升高化学热沉仍显著增大, 产物分布发生显著改变, 说明正癸烷向更深度方向发生裂解。

总的来说, 压力对热沉的影响不是很大, 由表4可知, 在 $500 \sim 680\text{ }^\circ\text{C}$, 总热沉随着压力增大稍有增加, 这与文献[19]中该温度段的结果一致。在 $680 \sim 1\,000\text{ }^\circ\text{C}$, 总热沉随着压力增大反而缓慢减小, 其原因可能是随着压力增大反应向反应物方向移动, 驱使某些放热反应发生, 导致总热沉有减小的趋势。当温度为 $600\text{ }^\circ\text{C}$ 、压力为 2.5 MPa 时, 正癸烷的总热沉值为 2.334 MJ/kg , 对应的热裂解转化率为

25.9%, 该热沉值即可满足速率为5~6马赫数的飞行器的冷却要求^[20]。若再提高温度或压力进行热

裂解来调控反应的转化率, 将可以获得更大的热沉值。

表4 正癸烷在不同温度和压力条件下的总热沉(HST)

Table 4 Values of heat sink of *n*-decane at different temperatures and pressures

<i>p</i> /MPa	<i>t</i> /°C											
	500	550	600	650	680	700	750	800	850	900	950	1000
0.1	1.584 (0.1)	1.763 (0.6)	2.046 (6.3)	2.970 (39.5)	3.778 (66.6)	4.180 (79.1)	4.903 (98.9)	5.395 (100)	6.139	7.128	8.177	8.969
0.5	1.585 (0.1)	1.773 (1.3)	2.117 (11.4)	3.039 (49.9)	3.629 (71.4)	3.885 (79.8)	4.447 (98.6)	4.861 (100)	5.439	6.008	6.469	6.949
1.0	1.586 (0.2)	1.783 (1.9)	2.189 (16.1)	3.156 (59.3)	3.632 (77.1)	3.810 (82.9)	4.285 (98.8)	4.667 (100)	5.141	5.618	6.035	6.489
1.5	1.586 (0.2)	1.790 (2.4)	2.246 (19.9)	3.233 (65.6)	3.641 (80.7)	3.784 (85.2)	4.221 (99.0)	4.575 (100)	4.997	5.437	5.838	6.273
2.0	1.587 (0.2)	1.797 (2.8)	2.293 (23.1)	3.288 (70.2)	3.650 (83.3)	3.777 (87.0)	4.188 (99.2)	4.518 (100)	4.908	5.324	5.714	6.137
2.5	1.587 (0.2)	1.803 (3.2)	2.334 (25.9)	3.330 (73.8)	3.661 (85.1)	3.780 (88.3)	4.168 (99.3)	4.478 (100)	4.845	5.244	5.627	6.039
3.0	1.587 (0.2)	1.809 (3.6)	2.370 (28.4)	3.363 (76.6)	3.672 (86.6)	3.787 (89.4)	4.154 (99.4)	4.448 (100)	4.798	5.184	5.559	5.963
3.5	1.587 (0.2)	1.814 (3.9)	2.401 (30.7)	3.392 (78.9)	3.683 (87.7)	3.794 (90.3)	4.142 (99.5)	4.424 (100)	4.761	5.136	5.505	5.902
4.0	1.587 (0.2)	1.819 (4.3)	2.430 (32.7)	3.417 (80.8)	3.692 (88.6)	3.802 (91.1)	4.133 (99.6)	4.404 (100)	4.731	5.097	5.461	5.851
4.5	1.587 (0.3)	1.824 (4.6)	2.455 (34.6)	3.439 (82.5)	3.701 (89.4)	3.808 (91.8)	4.125 (99.7)	4.387 (100)	4.706	5.064	5.423	5.807
5.0	1.588 (0.3)	1.828 (4.9)	2.479 (36.4)	3.459 (83.9)	3.709 (90.1)	3.814 (92.4)	4.118 (99.7)	4.373 (100)	4.684	5.036	5.390	5.769

parenthesis presents the conversion (*x*/%), and the values between 850 and 1000 °C which are the same with at 800 °C have been omitted

2.3 产物分布

从热力学角度分析, 燃料裂解生成烷烃的反应是放热反应, 而生成烯烃的反应为吸热反应, 那么生成乙烯、丙烯等不饱和烃比生成甲烷、乙烷、丙烷等饱和烃更有利于吸热, 且在生成烷烃的反应中生成甲烷是放热最多的反应。因此, 吸热型碳氢燃料在裂解过程中生成低碳不饱和烃更有利于化学热沉的提高。

依据2.1节所提出的正癸烷热裂解机理, 结合 $C_{p,m}^0$ 、 S_m^0 和 H_m^0 热力学参数的拟合多项式以及由传统过渡态理论计算获得的动力学数据, 应用化学反应动力学程序 Chemkin II 模拟正癸烷热裂解的产物分布。模拟条件中反应器模型、设定压力和反应时间与热沉计算相同, 仅起始温度提升至600 °C (裂解主要发生在600 °C以后)。模拟结果表明, 正癸烷热裂解的主要气相产物有氢气(H₂)、甲烷(CH₄)、乙炔(C₂H₂)、乙烷(C₂H₆)、丙烯(C₃H₆)和1,3-丁二

烯(C₄H₆)。常压下正癸烷裂解主要产物的产率 *w* (即每摩尔正癸烷裂解生成产物的物质的量) 和转化率 *x* 随温度的变化见图6。

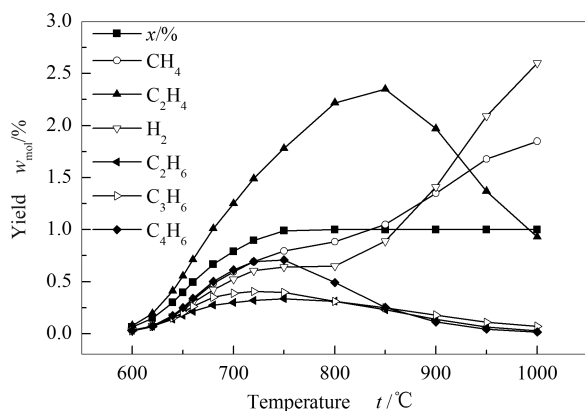


图6 不同温度下正癸烷裂解主要气相产物产率和转化率的变化

Figure 6 Plots of product yields and conversion of *n*-decane at different temperatures

由图6可知,当温度低于600℃时,裂解转化率几乎为零,无产物生成,此后随着温度升高转化率迅速增大。当升高到800℃时转化率达到100%,在此温度区间内氢气、甲烷、乙烯各物质的产量均有所增加,而乙烷、1,3-丁二烯、丙烯先增多后减少,同时,产物产量之间的关系依次为:乙烯>甲烷>氢气>1,3-丁二烯>丙烯>乙烷,说明乙烯、甲烷和氢气在正癸烷裂解的主要气相产物中占主导地位。而在600~700℃时乙烯量增加幅度最大,这也是在此区间热沉值增加较大的原因。在800~1000℃,正癸烷已完全转化,气相产物分布与600~800℃时不同,说明正癸烷向更深度的方向发生裂解。当温度达到850℃时,乙烯产量最大,然后随温度升高急剧减少,而氢气和甲烷的产量则急剧增大,这也是高温段热沉值增加幅度相对较小的原因。

3 结论

正癸烷热裂解机理主要包括C-C键断裂、 β 键断裂及抽氢三类反应,该机理共包含47个反应、30

参考文献

- [1] 李春迎,李凤仙,杜咏梅,吕剑. 吸热型碳氢燃料五环[6.3.1.0^{2,7}.0^{3,5}.0^{9,11}]十二烷的催化合成[J]. 燃料化学学报, 2007, **35**(5): 637-640.
- [2] LI Chun-ying, LI Feng-xian, Du Yong-mei, LU Jian. Synthesis of endothermic hydrocarbon fuel pentacyclo [6.3.1.0^{2,7}.0^{3,5}.0^{9,11}] dodecane[J]. Journal of Fuel Chemistry and Technology, 2007, **35**(5): 637-640.
- [3] 孙青梅,米镇涛,张香文. 吸热型碳氢燃料RP-3仿JP-7临界性质(t_c , p_c)的测定[J]. 燃料化学学报, 2006, **34**(4): 466-470. (SUN Qing-mei, MI Zhen-tao, ZHANG Xiang-wen. Determination of critical properties (t_c , p_c) of endothermic hydrocarbon fuels RP-3 and simulated JP-7[J]. Journal of Fuel Chemistry and Technology, 2006, **34**(4): 466-470.)
- [4] HERBINET O, MARQUAIRE P M, FREDERIQUE B L, FOURNET R. Thermal decomposition of *n*-dodecane: Experiments and kinetic modeling[J]. J Anal App Pyrolysis, 2007, **78**(2): 419-429.
- [5] ZAMOSTNY P, BELOHLAV Z, STARKBAUMOVA L, PATERA J. Experimental study of hydrocarbon structure effects on the composition of its pyrolysis products[J]. J Anal Appl Pyrolysis, 2010, **87**(2): 207-216.
- [6] YU J, ESER S. Thermal decomposition of C₁₀-C₁₄ normal alkanes in near-critical and supercritical regions: Product distributions and reaction mechanisms[J]. Ind Eng Chem Res, 1997, **36**(3): 574-584.
- [7] 焦毅,李军,王静波,王健礼,朱权,陈耀强,李象远. 正癸烷热裂解实验和动力学模拟[J]. 物理化学学报, 2011, **27**(5): 1061-1067. (JIAO Yi, LI Jun, WANG Jing-bo, WANG Jian-li, ZHU Quan, CHEN Yao-qiang, LI Xiang-yuan. Experiment and kinetics simulation on the pyrolysis of *n*-decane[J]. Acta Phys Chim Sin, 2011, **27**(5): 1061-1067.)
- [8] ZEPPIERI S P, KLOTZ S D, DRYER F L. Modeling concepts for larger carbon number alkanes: A partially reduced skeletal mechanism for *n*-decane oxidation and pyrolysis[J]. Proc Combust Inst, 2000, **28**(2): 1587-1595.
- [9] FRISCH M J, TRUCKS G W. Gaussiah 03 [CP]. Gaussian, Inc., Wallingford CT, 2004.
- [10] DUNCAN W T, BELL R L, TRUONG T N. The rate; Program for ab initio direct dynamics calculations of thermal and vibrational-state-selected rate constants[J]. J Comput Chem, 1998, **19**(9): 1039-1052.
- [11] MANION J A, HUIE R E, LEVIN R D, BURGESS Jr, ORKIN V L, TSANG W, MCGIVERN W S, HUDEGENS J W, KNYAZEV V D, ATKINSON D B, CHAI E, TREREZA A M, LIN C-Y, ALLISON T C, MALLARD W G, WESTLEY F, HERRON J T, HAMPSON R F, FRIZZELL D H. Chemical Kinetics Database, NIST Standard Reference Database 17 (Web Version), Release 1. 4. 2, data version 08. 09 [2]. National Institute of Standards and Technology, Gaithersburg, Maryland, 20899-8380.
- [12] COHEN N. Revised group additivity values for enthalpies of formation (at 298 K) of carbon-hydrogen and carbon-hydrogen-oxygen compounds [J]. J Phys Chem Ref Data, 1996, **25**(6): 1411-1481.
- [13] 袁涛. 正庚烷、异辛烷热解和预混火焰的实验及动力学模型研究[D]. 合肥:中国科学技术大学, 2010. (YUAN Tao. Experimental and kinetic modeling studies on pyrolysis and premixed flames of *n*-hptane and *iso*-octane[D]. Hefei: University of Science and Technology of China, 2010.)
- [14] CURRAN H J. Rate constant estimation for C₁ to C₄ alkyl and alkoxy radical decomposition[J]. Int J Chem Kinet, 2006, **38**(4): 250-275.
- [15] FENG Y, NIIRANEN J T, BENCSURA A, KNYAZEV V D, GUTMAN D, TSANG W. Weak collision effects in the reaction C₂H₅ → C₂H₄+H[J]. J Phys Chem, 1993, **97**(4): 871-880.

个组分和41个过渡态。其中,C-C键断裂过程是链反应的起始步骤,一旦C-C键断裂有自由基生成另两种反应也随之进行,且抽氢反应较 β 键断裂反应更易进行。正癸烷裂解起始温度为500℃,且裂解主要发生在600~700℃。热裂解的主要气相产物有氢气(H₂)、甲烷(CH₄)、乙烯(C₂H₄)、乙烷(C₂H₆)、丙烯(C₃H₆)和1,3-丁二烯(C₄H₆)。理论计算结果表明,生成乙烯等不饱和烃有利于正癸烷化学热沉的提高,而饱和烃尤其是甲烷的生成不利于化学热沉的提高,所以通过提高烯烃的生成量特别是乙烯的生成有助于提高热沉。

压力对热沉的影响很小,在500~680℃,当温度恒定时总热沉随着压力增大稍有增加,在680~1000℃,总热沉随着压力增大反而缓慢减小。在600~700℃,温度提高50℃化学热沉值平均增加约1.0 MJ/kg;在700~1000℃,温度每提高50℃化学热沉值平均增加约0.6 MJ/kg。

致谢:感谢四川大学李象远教授和王静波老师的指导和帮助。

- [15] BENCSURA A, KNYAZEV V D, XING S B, SLAGLE I R, GUTMAN D. Kinetics of the thermal decomposition of the *n*-propyl radical [J]. Symp Int Combust Proc, 1992, **24**: 629-635.
- [16] KNYAZEV V D, SLAGLE I R. Unimolecular decomposition of *n*-C₄H₉ and *iso*-C₄H₉ radicals [J]. J Phys Chem, 1996, **100**(13): 5318-5328.
- [17] KEE R J, RUPLEY F M, MILLER J A, COLTRIN M E, GRACAR J F, MEEKS E, MOFFAT H K, LUTZ A E, DIXON-LEWIS G, SMOOKE M D, WARNATZ J, EVANS G H, LARSON R S, MITCHELL R E, PETZOLD L R, REYNOLDS W C, CARACOTSIOS M, STEWART W E, GLARBORG P, WANG C, ADIGUN O, HOUF W G, CHOU C P, MILLER S F. 2002 PaSR Application user manual: Modeling the mixing and kinetics in partially stirred reactors [Z]. Chemkin Collection Release 3.7, Reaction Design, Inc., San Diego, CA, 2002.
- [18] 贾贞健. 吸热型碳氢燃料正癸烷高温裂解机理研究[D]. 哈尔滨: 哈尔滨工业大学, 2011.
(JIA Zhen-jian. Pyrolysis mechanism study of endothermic hydrocarbon fuel *n*-decane at high temperature [D]. Harbin: Harbin Institute of Technology, 2011.)
- [19] 刑燕, 方文军, 谢文杰, 郭永胜, 林瑞森. 吸热型碳氢燃料模型化合物在超临界条件下的裂解及热沉测定 [J]. 化学学报, 2008, **66**(20): 2243-2247.
(XING Yan, FANG Wen-jun, XIE Wen-jie, GUO Yong-sheng, LIN Rui-sen. Thermal cracking and heat sink measurement of model compounds of endothermic hydrocarbon fuels under supercritical conditions [J]. Acta Chimica Sinica, 2008, **66**(20): 2243-2247.)
- [20] 朱丹阳. 吸热型碳氢燃料热沉的测定及影响因素 [D]. 天津: 天津大学, 2004.
(ZHU Dan-yang. Measuring of heat sink of endothermic hydrocarbon fuels and some factors [D]. Tianjin: Tianjin University, 2004.)

《燃料化学学报》征稿简则

《燃料化学学报》是由中国科学院主管、中国化学会和中国科学院山西煤炭化学研究所主办。刊载国内外燃料化学基础研究及其相关领域的最新研究成果和进展, 涵盖煤炭、石油、油页岩、天然气、生物质, 以及与此相关的环境保护和应用催化等方面的内容。

栏目设置

- 研究论文** 报道学术价值显著、实验数据完整的研究成果, 全文一般不超过 6000 字;
- 研究快报** 迅速报道学术价值显著的最新进展, 全文一般不超过 4000 字;
- 研究简报** 报道研究工作中的部分或阶段性的研究成果, 全文一般不超过 4000 字;
- 综合评述** 一般为预约稿 (不超过 8000 字)。

投 稿

1. 本刊热忱欢迎国内外学者投稿, 中英文稿件均可, 请登陆本刊网站 (<http://rlhxxb.sxicc.ac.cn>) 注册投稿;
2. 来稿请邮寄单位推荐信, 说明文稿无泄密和一稿多投等内容。

稿件及出版

- (1) 审理结果一般在 3 个月内通知作者, 对不宜采用的稿件会尽快通知。不刊用的稿件恕不退还;
- (2) 刊出的稿件通知作者交论文发表费和审稿费。期刊印出后酌致稿酬, 并赠期刊 2 份和分装本 10 份;
- (3) 从 2000 年起本刊已入编中国学术期刊光盘版、网络版, 均不再另外通知和另付稿酬。凡不愿加入者, 请投稿时说明。

联系方式:

通讯地址: 山西省太原市桃园南路 27 号《燃料化学学报》编辑部 邮编: 030001
联系电话: 0351-2025214 4066044 传真: 0351-2025214
E-mail: rlhx@sxicc.ac.cn