ゅうし 祐史

報 文2

# ETBEおよびノルマルヘプタン、イソオクタンの燃焼素反応モデルの構築

システムインテグレート事業部 新エネルギー総括グループ すずき (前中央技術研究所 燃料研究所 燃料油・バイオ燃料グループ) 鈴木



## 1. はじめに

化石資源の有効活用および環境負荷低減のため、自動 車の燃費、排出ガス低減は今後も長きにわたって課題とな り続ける。自動車燃費の低減のためには、内燃機関(エ ンジン)そのものの効率向上も強く求められ、過給ダウン サイジングエンジンや高圧縮比エンジンなどのように、新 たなコンセプトの技術を取り入れたエンジンが次々と市場 に投入されている。これら技術の導入に伴い、燃料が使 われる環境、すなわちエンジン内で燃料が燃焼する際の 温度・圧力条件が今後も変わり続けることになる。

一方、燃料製造側の観点からも、化石資源の有効活用 および再生可能エネルギー資源の利用促進は大きな課題 である。2009年に成立したエネルギー供給構造高度化法 により、バイオ燃料の導入拡大や、燃料生産設備の効率 化がさらに進展し、今後の燃料組成は大きく変化していく と想定される。

このように、燃料が使われるエンジン内の温度・圧力 条件も、燃料そのものの組成も変化する状況の中で、効 率的な燃料設計を行うためには、燃料が燃焼する過程を、 最も基礎的な現象である素反応から理解する必要がある。 本報告では、燃焼の素反応を取り扱う技術を、日本でバ イオ燃料として用いられている ETBE (Ethyl tert-Butyl Ether) などの反応モデル作成の過程を通して紹介する。

#### 2. 炭化水素の燃焼過程の素反応

図1にノルマルヘプタン(以下 n- ヘプタン)が 900K 以 下の温度領域で燃焼する際の代表的な一連の反応を示し た。n- ヘプタンが燃焼する過程では、水素引き抜き反応、 酸素付加反応、分子内水素引き抜き反応などの多様な反 応を経由して、系内のラジカル数が増加する連鎖分岐反 応に至る<sup>1)</sup>。図1に示した反応径路だけでも、最初の水素 引き抜きや、酸素付加後の分子内水素引き抜き位置の違 いにより、多くの異性体および反応が、現象を正しく記述 するために必要になることが分かる。当然、図1に示した スキーム以外の反応も数多く存在するため、n- ヘプタン1 分子の燃焼を記述するために数千の反応を考慮する必要 がある。



図1 ノルマルヘプタンの酸化反応スキームの代表的な一例

## 3. 反応モデル自動生成プログラム

2節で述べた通り、燃焼の素反応を正しく取り扱うため には、対象とする燃料分子ごとに、関連する反応および・ 化学種を一つ一つ書き出し、その分子についての反応モ デルを作成する必要がある。近年、これらの作業を手作 業で実施するかわりに、コンピュータを使って自動的に行 う、反応モデル自動生成プログラムが登場している。

反応モデル自動生成プログラムとしては、東京大学三好 研究室開発のKUCRS<sup>2)</sup>などが提供されているが、今回は MIT (マサチューセッツ工科大学)のGreen研究室を中心 に開発されているオープンソースソフトウェアである RMG (Reaction Mechanism Generator)<sup>3)</sup>を使用した。

RMGでは、全ての化学種を分子構造ごとに認識し(全 ての異性体を考慮し)、図2に示した23種類の反応の型 にのっとって、各化学種が反応し得る全ての反応を考慮に 入れながら反応モデルを作成することができる。このため、 RMGでは異なる燃料分子の反応モデルを組み合わせる際 に、反応モデル間の相互反応を全て考慮に入れることが できるという特徴を持っている。

1. Cyclic Ether Formation 9. 1.3-Insertion ROR 16. HO2 Elin  $\begin{array}{c} \stackrel{-}{R_1} \circ _{-} \circ _{\bullet} \\ \stackrel{-}{R_2} H \\ \begin{array}{c} \stackrel{-}{R_1} \end{array} \stackrel{+}{H} H \circ _{2} \bullet \\ \begin{array}{c} \stackrel{-}{R_2} \end{array}$  $R_1 O-OH$   $R_2 \bullet$   $R_2 OH$   $R_2 OH$   $R_2 OH$ R<sub>1</sub>-X R<sub>2</sub>-O-Y R₁ ₩ + X-O-Y ↔ R₂ R.• 17. Birad\_recombination 2. intra\_OH\_migration 10. 1+2-cycloaddition  $\begin{array}{c} X \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ & & \\ &$ R-0-0H R<sub>7</sub>O• R<sub>2</sub>• Ŕ<sub>7</sub>OH 11. 2+2-cvcloaddition Cd 18 Oa R Recombination 3. H abstraction X-H + ●Y ↔ X● + H-Y X• + •O• + X-O• 12. 2+2-cycloaddition\_CO 4. R\_Addition\_MultipleBond 19. R Addition COm X• + CO ↔ X-C=O  $\begin{array}{c} X \\ Y \\ Y \end{array} + \begin{array}{c} R_1 \\ R_1 \\ O \end{array} + \begin{array}{c} X - R_1 \\ Y - O \end{array}$  $x'' + \bullet z \leftrightarrow x - z$ 5. R Recombination 13. 2+2-cycloaddition\_CCO 20. Intra R Add Exocyclic  $\begin{array}{ccc} R_1 &+ R_3 & \longleftrightarrow & R_1 - R_3 \\ R_2 & C = O & R_2 - C = O \end{array}$  $X - Y \bullet \qquad X - Y$ X• + •Y ↔ X-Y 6. Disproportionation 14. Diels alder addition 21. Intra\_R\_Add\_Endocyclic  $\begin{array}{c} \mathsf{R}_{1} \\ \mathsf{R}_{2} \\ \mathsf{R}_{2} \\ \mathsf{R}_{6} \\ \mathsf{R}_{5} \\ \mathsf{R}_{5} \\ \mathsf{R}_{5} \\ \mathsf{R}_{5} \\ \mathsf{R}_{2} \\ \mathsf{R}_{6} \\ \mathsf{R}_{5} \\ \mathsf{R}_{2} \\ \mathsf{R}_{6} \\ \mathsf{R}_{5} \\ \mathsf{R$  $X \bullet + \stackrel{H-Y}{\bullet_Z} \leftrightarrow X-H + \stackrel{Y}{\times}_Z$ 7. 1,2\_Insertion 22, 1.2-Birad to alkene X Y + co ↔ X - c'. 15. intra\_H\_migration •R<sub>1</sub>-R<sub>2</sub>• + R<sub>1</sub>=R<sub>2</sub> X - H  $\leftrightarrow$   $X \bullet$  $Y \bullet$  Y - H8. 1,3-Insertion\_CO2 23. Intra\_Disproportionation  $X_{Y} + CO_2 \leftrightarrow V_2 A$ - H - H ¥-V-7 ↔ x=v-7

図 2 RMG が考慮する 23 種類の反応の型 (図内の化学式の Rn は炭素を中心とした官能基、X,Y,Z は任意の官能基)

4. ETBE、n- ヘプタンおよびイソオクタン混合系における 反応モデル作成

#### 4.1 ETBE 単独系の反応モデル作成

RMGでは、反応モデルを作成する際に、これまで文献 などで報告された反応速度パラメータをそのまま利用する こともできる。ETBEの反応モデルを作成するにあたり、 反応モデルの種にあたる Seed Mechanism については、 Glarborg らのグループ<sup>4)</sup>の提案している炭素数3以下の 分子についての反応モデルの一部などを利用した。

また、RMGでは図2に示した反応の型ごとに、どういった構造を持った化学種同士が反応するかによって、反応 速度を推測するアルゴリズムを備えている。この反応速度 の推測についても、これまで報告された反応メカニズムを Libraryとして利用することで精度を上げることができる。 今回は、CurranらのPRF (Primary Reference Fuel) のモデル<sup>5)</sup>や Marinovのエタノールの反応モデル<sup>6)</sup>などを、 RMGの Primary Reaction Library として利用した。

さらに反応モデルの精度を上げるため、ETBE 特有の 反応である、エーテル酸素の隣の炭素上の水素引き抜き 反応<sup>7)</sup>や、アルコールを生成する単分子解離反応<sup>8)</sup>の反 応速度パラメータについて、既往の量子化学計算結果を Library や Seed Mechanism として取り込んだ。一方、 ETBE が水素引き抜きを受けた後のラジカルが $\beta$ 開裂を起 こす図3に示した反応については、使われている反応速度 パラメータが RMG による予測や文献<sup>8~9)</sup>によりまちまち であった。このため、図3の反応の速度パラメータについ ては、量子化学計算を実施し、その計算結果を利用した。



図 3 今回量子化学計算を実施した ETBE 由来ラジカル のβ開裂反応

反応モデル自動生成プログラムとは言うものの、上述の ように幾分手作業によるカスタマイズは必要となる。上述 のカスタマイズを実施後に RMG により作成された ETBE の反応モデルには、118 の化学種と 1506 個の反応が含 まれていた。なお、RMG は反応モデルを作成するにあた り、考慮した反応条件での反応流束が、ユーザーの定義 する閾値よりも低い反応により生成する化学種を最終的な 反応モデルからは削除する。実際、今回の ETBE の反 応モデルを作成するにあたり、RMG は 21,216 の化学種、 97,935 個の反応を考慮に入れており、その中から 118 の 化学種、1506 の反応が抽出された。 作成した反応モデルについて、様々な実験結果との比較 から妥当性を検証する必要がある。作成した反応モデル を使った計算には、Chemkin<sup>10)</sup>などの燃焼解析ソフトウェ アを利用することで比較的簡単に実行できる。本報告で は Cantera<sup>11)</sup>というオープンソースのプログラムパッケージ を利用して、Jet Stirred Reactor<sup>9)</sup>、Shock tube による着 火遅れ時間<sup>12)</sup>、熱分解実験<sup>8)</sup>の結果との比較を行い、妥 当性を検証した。参考として、図4に Jet Stirred Reactor での実験結果(反応器出口での各化学種濃度の温度依存 性)との比較結果を示した。図より RMG にて自動生成し た反応モデルにより、ETBE の反応がある程度正確に表 現できていることが分かる。



図 4 Jet Stirred Reactor 出口組成の実験結果と計算結 果の比較(実験結果は Glaude et al の結果<sup>9)</sup>より)

4.2 n- ヘプタンおよびイソオクタンの反応モデルとの合成 自動車燃料は数百種類の分子の混合物である。よって 将来の燃料設計を行うためには、単分子の反応モデルの みでなく、複数の分子を組み合わせた反応モデルを作成し、 燃料分子同士の組み合わせ効果を把握する必要がある。

そこで、今回の検討では上記 ETBE の反応モデルと PRF (n- ヘプタンとイソオクタンの混合燃料)を組み合わせ た反応モデルを、RMGを用いて作成した。作成の順序と しては、まず PRF の反応モデルを RMG により作成した のち、4.1 節にて作成した ETBE の反応モデルと組み合わ せるという2 段階で実施した。なお、PRF の反応モデル 作成時には、ETBE の時と同様の Seed Mechanism およ び反応 Library を用いた。

作成した反応モデルには 324 の化学種および 7,678 の 反応が含まれていた。なお、当該反応モデル作成時に RMG は 12,136 の化学種および 1,076,033 の反応を考慮 していた。

上記反応モデルを用いて、PRFとETBEを混合した燃料のリサーチ法オクタン価(RON)の実験値<sup>13)</sup>と計算値

の比較を行った。図5にオクタン価80および90のPRF (それぞれPRF80、PRF90と略す)にETBEを5、10、 15vol% 混合した際のリサーチ法オクタン価(RON)の変化 を示した。なお、計算上のRONについては可変圧縮比 のCFRエンジン(Cooperative Fuel Committee 認定エ ンジン)を模擬したエンジン条件で、燃料が着火し始める 圧縮比を求めることで決定した。

図5において実験結果および計算結果がある程度一 致していることから、当初の目的であった「複数(3種類) の分子が混合された燃料の素反応を、エンジンを模擬し た条件で正しく取り扱うこと」ができていることがわかる。

なお、PRFの反応モデルとETBEの反応モデルを組み 合わせる際、RMGではPRFの反応モデルに固有に含ま れる化学種と、ETBEの反応モデルに固有に含まれる化 学種間の反応(Cross Reaction)を自動的に生成する。今 回は2,532個の反応がCross Reactionに相当し、これら の反応の影響について考察するため、PRFとETBEを組 み合わせた反応モデルから、Cross Reactionをすべて取 り除いた反応モデルも作成して評価した。

今回のPRF、ETBEの3分子混合燃料の場合、Cross Reactionの有無で計算結果に大きな差は見られず、 ETBE混合によるRONの変化は図5と同じ結果となった。 これより、今回考慮した3分子の反応モデル間の相互作 用については、それぞれの反応モデルに固有に存在する 比較的大きい化学種(炭素数概ね4以上)同士の反応が 大きな影響を持たず、主に3分子の反応モデルで共通に 用いたC3以下の小さい化学種が関連する反応で起きてい ることが分かった。



図 5 PRF80、PRF90 に ETBE を混合した際のリサーチ
 法オクタン価 (RON) の変化の実験値と計算値の比較

## 5. まとめと今後の展開

本報告では、燃焼の素反応を取り扱う技術の紹介として、ETBE および n- ヘプタン、イソオクタンの3種類の分子を混合した燃料の反応モデルを作成する過程を簡単に

紹介した。近年の反応モデル生成の自動化ソフトウェアや 反応解析ソフトウェアの進化により、燃焼の素反応を取り 扱うための障害は小さくなっているように感じる。

現在の我が国の自動車用燃料を取り巻く環境を見てみる と、電気自動車が既に販売を開始され、燃料電池自動車 も普及に向けた検討が進められているなど、ガソリンや軽 油などの従来型液体燃料からのシフトがじわりじわりと進 みつつある。しかし、液体燃料と内燃機関の組み合わせ は、今後も自動車用パワートレインの大宗を占め、現に新 たなコンセプトを持ったエンジンが次々と市場に投入され ている。こういったエンジン側の技術の進化に呼応した燃 料設計を、燃焼の素反応を理解した上で実施することは、 新たなパワートレインの研究と変わらぬ意義を持っている。

今後も、燃焼の素反応の理解に基づく燃料設計により、 自動車の環境負荷低減へとつなげ続けていきたいと考え ている。

#### - 参考文献 -

- 1) H. J. Curran, P. Gaffuri. W. J. Pitz, C. K. Westbrook, Combust. Flame, 114, 149 (1998)
- 2) http://www.frad.t.u-tokyo.ac.jp/~miyoshi/KUCRS/
- 3) William H. Green, Joshua W. Allen, Robert W. Ashcraft, Gregory J. Beran, Caleb A. Class, Connie Gao, C. Franklin Goldsmith, Michael R. Harper, Amrit Jalan, Gregory R. Magoon, David M. Matheu, Shamel S. Merchant, Jeffrey D. Mo, Sarah Petway, Sumathy Raman, Sandeep Sharma, Jing Song, Kevin M. Van Geem, John Wen, Richard H. West, Andrew Wong, Hsi-Wu Wong, Paul E. Yelvington, Joanna Yu; "RMG - Reaction Mechanism Generator v3.3", 2011, http://rmg.sourceforge.net/
- 4) C. L. Rasmussen, J. Hansen, P. Marshall, P. Glarborg, Int. J. Chem. Kinet., 40, 454-480 (2008),
  C. L. Rasmussen, J. G. Jakobsen, P. Glarborg, Int. J. Chem. Kinet., 40, 778-807 (2008), J. G. Lopez, C. L. Ramussen, M. U. Alzueta, Y. Gao, P. Marshall, P. Glarborg, Proc. Combust. Inst., 32, 367-375 (2009)
- 5) H. J. Curran, P. Gaffuri. W. J. Pitz, C. K. Westbrook, Combust. Flame, 129, 253-280 (2002)
- 6) N. M. Marinov, Int. J. Chem. Kinet., 31, 183-220 (1999)
- 7) T. Ogura, A. Miyoshi, M. Koshi, Phys. Chem. Chem. Phys., 9, 5133-5142 (2007)
- 8) K. Yasunaga, Y. Kuraguchi, Y. Hidaka, O. Takahashi,
  H. Yamada, T. Koike, Chem. Phys. Lett., 451, 192-197 (2008)
- 9) P. A. Glaude, F. Battin-Leclerc, B. Judenherc, V. Warth, R. Fournet, G. M. Côme, G. Scacchi, P. Dagaut, M. Cathonnet, Combust. Flame, 121, 345-355 (2000)
- 10) R. J. Kee, F. M. Rupley, J. A. Miller, M. E. Coltrin, J. F.

車 C. L. McLellan, O. Adigun, W. G. Houf, C. P. Chou, 軽 S. F. Miller, P. Ho, P. D. Young, D. J. Young, D. W. 地 Hodgson, M. V. Petrova, and K. V. Puduppakkam, CHEMKIN Release 4.1.1, Reaction Design, San Diego, CA (2007) れ 11) D. Goodwin, "Cantera: An object-oriented software toolkit for chemical kinetics, thermodynamics, and transport processes", Caltech, Pasadena, 2009. [Online]. Available: http://code.google.com/p/cantera

12) M. Yahyaoui, N. Djebaili-Chaumeix, P. Dagaut, C. E. Paillard, Energy & Fuels, 22, 3701-3708 (2008)

Grcar, E. Meeks, H. K. Moffat, A. E. Lutz, G. Dixon-

Lewis, M. D. Smooke, J. Warnatz, G. H. Evans, R. S.

Larson, R. E. Mitchell, L. R. Petzold, W. C. Reynolds,

M. Caracotsios, W. E. Stewart, P. Glarborg, C. Wang,

13) T. Ogura, Y. Sakai, A. Miyoshi, M. Koshi, P. Dagaut, Energy & Fuels, 21, 3233-3239 (2007)