

1. はじめに

燃焼は有史以前から利用されてきた技術であり,人類の 歴史とともに発展してきた。燃焼は科学史の中で不可欠な 役割を果たしながらその本質が化学反応であることが理解 されてきた¹⁾。燃焼は短時間で大きなエネルギーを取り出 すことができる技術である。これは燃焼の大きな魅力の一 つであるとともに、爆発という危険が伴う現象を引き起こ すことも意味している。すなわち、燃焼をよく知って使い こなす技術は不可欠である。このような燃焼の重要な特性 は、今日、分岐連鎖反応から理解されている。まずはその 概要を紹介しておきたい。

図1に2:1の水素 - 酸素混合気体の爆発限界曲線²⁾を 示す。横軸は温度,縦軸は圧力であり,色付きの領域は混 合気体が自着火する領域を表している。曲線で示した爆発 限界より左側では反応は穏やかに進行し自着火は起こらな い。温度が高い場合,圧力が高い(すなわち酸素と水素の濃度 が高い)場合に爆発しやすいことは容易に想像できる。こ のため図の右上に自着火領域があることは理解できるが, 圧力1kPa付近に左に大きく張り出した半島状の爆発領域 (爆発半島)があることは簡単には理解できない。

セミョーノフ³⁾とヒンシェルウッド⁴⁾は1930年代に分 岐連鎖反応の概念を使って、この水素-酸素混合気体の爆 発現象と奇妙な爆発半島が存在する理由を説明した(1956 年ノーベル化学賞)。この成功以来、燃焼現象の説明には詳 細反応機構の理解が不可欠と考えられるようになった。



Akira MIYOSHI 1990年 東京大学大学院工学系研究科博士課 程修了 現在 広島大学大学院先進理工系科学研究科 教授 連絡先;〒739-8527 東広島市鏡山1-4-1 E-mail akiramys@hiroshima-u.ac.jp

2025年2月21日受理



燃焼の化学反応

Reaction Kinetics of Combustion

三好 明

2. 連鎖反応

2.1 直連鎖反応

気相の燃焼反応は、複数の素反応過程(原子・分子の衝突 レベルの、それ以上分割できない反応)から構成される連鎖反 応である。例えば塩素と水素の反応、 $Cl_2 + H_2 \rightarrow 2HCl dl$ 素反応過程ではなく、塩素爆鳴気と呼ばれる塩素 – 水素混 合気の爆発反応は、以下に示す2つの素反応過程から構成 される連鎖反応である。

$$\underline{CI} + H_2 \rightarrow \underline{H} + HCI$$
(R1)

$$\underline{H} + Cl_2 \rightarrow \underline{Cl} + HCl \tag{R2}$$

ここで下線を付したものは、反応性が高く連鎖反応を担う 連鎖担体である。光分解 $Cl_2 + hv \rightarrow 2Cl$ などの開始反応に よって塩素原子Clが少量生成すると、Clは反応(R1)に より連鎖担体H(x素原子)を生成する。ここで生成したH は(R2)でClを+再生するため、いったん連鎖担体が生成すると反応は進行し続ける。(R1)と(R2)は連鎖成長反応(chain propagation reaction)と呼ばれ、このような反応のシステムは直連鎖反応(straight chain reactions)と呼ばれる。塩素 – 水素混合気体は紫外光を含む閃光を当てると、連鎖反応によって爆発に至る。初期の反応は比較的穏やかに進行するが、総括反応 $Cl_2 + H_2 \rightarrow 2HCl$ は大きな発熱反応であるために、温度が上昇し、アレニウスの式に従って反応速度が増大するという熱的なフィードバックによって最終的には爆発的な反応を起こす(熱爆発)。

2.2 分岐連鎖反応

酸素と水素の燃焼の場合も総括反応 $2H_2 + O_2 \rightarrow 2H_2O$ は 素反応過程ではない。燃焼現象を説明するためには、少な くとも以下の3つの素反応過程を考慮しなければならな い。

$\underline{H} + O_2 \rightarrow \underline{OH} + \underline{O}$	連鎖分岐反応(R3)
$\underline{O} + H_2 \rightarrow \underline{OH} + \underline{H}$	連鎖分岐反応(R4)
$\underline{OH} + H_2 \rightarrow H_2O + \underline{H}$	連鎖成長反応(R5)

ここで下線を付したものは原子またはラジカルであり,連 鎖担体である。これらの反応には塩素-水素系の連鎖反応 とは明らかな違いがある。(R3)では一つの連鎖担体Hが 反応して2つの連鎖担体OHとOが生成する。また(R4) でも一つの連鎖担体Oが反応して2つの連鎖担体OHとH が生成する。このように連鎖担体を増殖する反応を連鎖分 岐反応(chain branching reaction)と呼ぶ。(R5)は一つの連 鎖担体から一つの連鎖担体が生成する連鎖成長反応であ る。この3つの反応で構成される連鎖反応系は進行すれば 全体で連鎖担体を増殖する。このような系を分岐連鎖反応 (branched chain reactions)と呼ぶ。

2.3 連鎖着火

図2に0.1気圧,850 Kにおける2:1水素-酸素混合気体の自着火の様子を示す。この温度・圧力では上記(R3)-(R5)の3つの反応が支配的であるために連鎖担体のモル分率は文字通り,指数関数的に増大していき(対数スケールでプロットすると直線),その濃度がもはや微量ではなくなると,温度上昇によるフィードバックも加わって,温度が急激に増大する(連鎖爆発)。詳細は文献^{5,6)}に譲るが連鎖担体の濃度がH₂やO₂に比較して十分に小さい場合は,反応(R3)-(R5)を記述する連立微分方程式は線形近似が可能で,連鎖担体濃度の指数関数的増加の速度は,係数行列の最大固有値であることが示される。

しかしながら連鎖担体濃度が図2のような単純な挙動を



図2 2:1 水素-酸素混合気の初期圧力0.1気圧, 温度850 Kに おける自着火

とるのは、(R3)-(R5)の3つの反応が支配的である高温・ 低圧条件に限られている。図1でいえば第一限界と第二限 界の間の領域である。図1の爆発第二限界の不可思議,す なわち圧力(∝水素と酸素の濃度)が増加すると自着火しな い領域に入ることは、反応(R3)-(R5)のみでは説明で きず,さらに次の反応(R6)を考えることで説明される。

 \underline{H} + O₂ + M → HO₂ + M 連鎖停止反応 (R6)

この反応の反応物(左辺)は連鎖分岐反応(R3)と同じで あるが、右辺の生成物は不活性なHO₂ラジカルである。 反応式の両辺に書かれているMは、この反応の速度がす べての化学種(原子と分子)の濃度[M]、すなわち全圧に 比例することを示している。このような再結合反応が起こ るためには、別の分子との衝突によってエネルギーを失う 過程が必要であるためである。連鎖分岐反応(R3)と連 鎖停止反応(R6)を比較すると、圧力が上がると連鎖停 止反応(R6)が優勢になり、連鎖担体濃度は増加から減 衰に転ずることが分かる。第二限界より高圧側では、上で 紹介した線形連立微分方程式に(R6)を加えたものの係 数行列の最大固有値は負になる。したがって連鎖担体濃度 は指数関数的に減衰する。

図1でさらに圧力が上がって第三限界まで行くと再び自 着火するようになるのは、上の議論では「不活性」とみなし たHO²ラジカルから活性なOHラジカルを再生する、縮退 連鎖分岐反応と呼ばれる反応(R7),(R8)が寄与するた めである。

$$HO_2 + HO_2 \rightarrow H_2O_2 + O_2$$
(R7)
$$H_2O_2 + M \rightarrow \underline{2OH} + M$$
(R8)

水素だけでなく、炭化水素の燃焼・着火の化学反応も本 質的には分岐連鎖反応であり、条件によっては図3に示す ように中間体濃度の対数モル分率が直線的な増加を示す。 このような挙動が見られる条件は限られるが、ガソリンエ ンジン内の予混合気が圧縮過程で経験する条件に相当して いる。エンジンノックの解析に用いられるLivengood-Wu 積分がノックの発生を予測できることは、このような連鎖 担体濃度の挙動から説明することができる^{5,6)}。図3に示 したような単純な直線状の変化を示すのはn-ヘプタンな どの着火性の高い炭化水素の比較的低温・高圧条件の着火 に限られるが、燃焼・着火現象の化学反応の本質は分岐連 鎖反応である。

水素燃焼に限らず,多くの水素原子を含む燃料の高温に おける燃焼では反応(R3)が律速段階となる重要な連鎖 分岐反応である。一方,炭化水素の比較的低温・高圧の着 火誘導期においては,低温酸化反応機構⁷⁾と呼ばれる,炭 化水素の化学構造に強く依存する反応機構が分岐連鎖反応 を構成している。燃料から生成した炭化水素ラジカルへの O₂付加反応から生成する中間体ラジカルが異性化,二度 目のO₂付加,さらに異性化する経路が分岐連鎖反応を構 成する主要な経路であると考えられている。このような低 温酸化反応は燃料の構造により異なるため,ガソリンのオ クタン価(耐ノック性・すなわち自着火のしにくさ)は**図4**に示



図3 n-ヘプタン-空気量論混合気体の初期圧力20気圧, 温度 714.3 Kにおける自着火



すように強く燃料の化学構造に依存する⁸⁾。

詳細な説明は文献^{7.9)}に譲るが、分岐のないノルマルア ルカンでは燃料から生成するラジカルに酸素が2回付加し た後ケトヒドロペルオキシドと通称される分岐連鎖反応の 最終段階の中間体が生成しやすいために、同じ炭素数の分 岐の多いアルカンと比較するとオクタン価が低くなる。

3. 反応機構

反応機構は日進月歩であり,改良が加えられている。近 年は多数の反応機構が研究論文とともに発表されているた め,かつてのような入手法を含めた反応機構の紹介などは 必要ないと思われる。ここでは歴史的に代表的なものをい くつか参考文献に挙げておく¹⁰⁻¹⁴⁾。基本的なこととして, 炭化水素燃焼の反応機構は自着火現象を再現するために低 温酸化反応を含むことが多く,化学種と反応数の多い大き な反応機構になりやすい。火炎伝播の再現が目的であれば 低温酸化反応機構は必ずしも必要ない。それ以外にも,も ちろん,反応機構が何を再現するために開発・改良された ものかによっては利用に適さないこともある。

現在利用可能な燃焼反応機構の多くは,燃焼現象の再現 性について実験的に検証された素反応過程のセットをベー スに構築されている。素反応過程の速度定数の多くは限ら れた条件ながら実験によって測定されたものか,それを ベースに類似性から推定されたものである。もちろん,近 年は素過程の反応速度定数の改善に、量子化学計算の結果 も多数活用されている。

必要とされる反応機構やそれに必要とされる素過程の数 は膨大であり、反応機構の自動生成に関する研究も進んで きている¹⁵⁾。第一原理の量子化学計算といっても、どのよ うな反応でも即座に答えを出せるわけではない。高精度量 子化学計算を教師データとして利用したニューラルネット ワークによる速度パラメータの高速自動推定法¹⁶⁾にも期待 が集まっている。一方で、機械学習による最適化や解析結 果をもとに、燃焼化学の発展のためにどこに実験的資源を 投入すべきかという議論もなされるようになってきた¹⁷⁾。 AIによって、すぐさま必要な高精度な反応機構が生成で きるようになるわけではないが, AIは燃焼化学研究の方 向性を変えていくものと考えられる。

参考文献

- 1) ファラデー, M., 三石巌訳: ロウソクの科学, 角川文庫(1972). 19世紀半ば, マイケル・ファラデーは王立布究所のクリスマスレクチャーで,水が水素と酸素からできていることを示すために,水の電気分解で2:1の水素と酸素を 生成し,発生した気体に点火・燃焼して水に戻す演示実験を行っている
- 2) Lewis, B. and G. von Elbe : Combustion, Flames and Explosions of Gases,
- 2nd ed., Academic Press, New York, USA (1961) 3) Semenov, N. N. : Some Problems in Chemical Kinetics and Reactivity, vol. I and II (translation), Princeton Univ. Press, Princeton, USA (1959)
- 4) Hinshelwood, C. N. and A. T. Williamson : The Reaction between Hydrogen and Oxygen, Oxford Univ. Press, London, UK(1934)
- 5) 三好明:自動車技術会論文集,48,41-46(2017)
- 6) Miyoshi, A. : *Phys. Chem. Chem. Phys.*, **20**, 10762-10769(2018)
- 7) Zádor, J., C. A. Taatjes, R. X. Fernandes : Prog. Energy Combust. Sci., 37, 371-421(2011)
- 8) Lovell, W. G. : Ind. Eng. Chem., 40, 2388-2438(1948)
- Miyoshi, A : J. Phys. Chem. A., 115, 3301-3325(2011)
 Smith, G. P. et al. : GRI-Mech 3.0, http://www.me.berkeley.edu/gri_mech/
- 11) Curran, H. J., P. Gaffuri, W. J. Pitz, and C. K. Westbrook : Combust. Flame,
- 114, 149-177(1998). 12) Curran, H. J., P. Gaffuri, W. J. Pitz, and C. K. Westbrook : Combust. Flame, **129**, 253-280(2002).
- 13) Burke, M. P., M. Chaos, Y. Ju, F. L. Dryer and S. J. Klippenstein : Int. J. Chem. Kinet., **44**, 444-472(2012)
- 14) Ranzi, E., A. Frassoldati, R. Grana, A. Cuoci, T. Faravelli, A. P. Kelley, C.K. Law : Prog. Energy Combust. Sci., 38, 468-501 (2012)
- 15) Cavallotti, C. : Proc. Combust. Inst., 39 11-28(2023)
- 16) Spiekermann, K. A., L. Pattanaik, and W. H. Green : J. Phys. Chem. A, 126, 3976-3986(2022)
- 17) Dong, W., Y. Zhang, G. P. Smith, H. Wang : Proc. Combust. Inst., 40, 105410 (2024)