# 乳化燃料のミクロ爆発に関する研究 (脱気時間および乳化状態の影響)

山 崎 博 司・津 江 光 洋\*・角 田 敏 一\* (愛媛大学教育学部技術研究室) (平成4年4月27日受理)

# A Study on the Microexplosion of Emulsified Fuel (Effect of Degasification and Emulsion Type)

Hiroshi YAMASAKI, Mitsuhiro TSUE\* and Toshikazu KADOTA\* Department of Technology, Faculty of Education, Ehime University, Bunkyo-cho, Matsuyama 790, JAPAN (Received April 27, 1992)

## ABSTRACT

An experimental study has been conducted on the effect of degasification and emulsion type on the onset probability of microexplosion of emulsified fuels. Emulsions were consisted of *n*-dodecane, *n*-hexadecane and silicone oil blended with high and low HLB surfactants. Water/fuel and fuel/water emulsions after vacuum degassing contained in glass capillaries were immersed in an oil bath. The waiting time for the onset of microexplosion was measured at 433K under atmospheric pressure. The results showed that waiting time were correlated with Weibull distribution and that the shape parameter was unity. It was observed that the waiting time for microexplosion was depended on degassing operation time of emulsified fuels, and the effect of fuels on the mean waiting time of fully degassed emulsions was assessed.

Key Words : Liquid Fuel, Combustion, Evaporation, Microexplosion, Emulsion, Weibull Distribution

 大阪府立大学工学部
 (Department of Mechanical Engineering, University of Osaka Prefecture, 1-1, Gakuen-cho, Sakai 593, JAPAN)

#### 1.まえがき

乳化燃料は、燃料に水を混入させ、界面活性剤などで安定化させた燃料であり、その燃焼過 程には、通常の燃料の燃焼では見られない二次微粒化現象が存在する.この二次微粒化は、燃 料中に分散した添加水分の蒸発によって引き起こされるものであり、燃料滴からの蒸気の吹出 し(Puffing)、燃料滴の分裂(Disruption)、燃料滴の爆発(ミクロ爆発、 Microexplosion) が観察されている.これらの過程は、燃焼場の混合促進に有効であり、また燃焼場における水 蒸気の発生は、燃焼温度を低下させ窒素酸化物生成の抑制に効果がある.

乳化燃料の燃焼過程に関する研究としては実用条件に近い噴霧燃焼に関するもの<sup>1)-5)</sup> や単 一液滴を対象としたもの<sup>6)-11)</sup> がある.しかしながら,その蒸発、燃焼機構については不明な 点も多く,十分に解明されているとは言い難いのが現状である.筆者らは既報<sup>12)</sup> において, 乳化燃料の蒸発過程におけるミクロ爆発の発生に着目し,シリコンオイルを用いた乳化試料の ミクロ爆発発生の待ち時間を実験的に調べ,待ち時間分布がワイブル分布で近似できること, および平均待ち時間の温度依存性に関する実験式を提案した.本研究はその一環として,供試 燃料にシリコンオイルおよび実際の燃料に近い炭化水素を用い,試料を減圧脱気した場合の脱 気時間によるミクロ爆発発生の待ち時間分布の変化を調べるとともに,HLB 価の異なる2種 の乳化剤を用いて,ミクロ爆発発生の待ち時間分布に対する乳化状態の影響を検討したので, その結果について報告する.

#### 実験装置および方法



#### 図1 実験装置概略

図1に実験装置の概略を示す.実験装置の構成は,試料保持部,恒温槽およびその制御系で構成される.試料保持部は,ガラス細管(パイレックスガラス製,外径4mm,内径2.6mm)を U字状に曲げて5~10本並べたものであり,中 性洗剤で洗浄後,乾燥器で乾燥させて実験に用いた.管の中央底部に乳化試料を保持し,両端 は開放とした.恒温槽はガラス製容器で,底部 にステンレス製シースヒータ(100V,750W) が取り付けられており,ヒータへの電圧入力を, ON-OFF 制御した.試料保持部全域での設定 温度からの空間的,時間的な温度誤差は±1.0 K (95%信頼度)であった.

供試燃料は、シリコンオイル、ドデカン(試

薬特級)およびヘキサデカン(試薬一級)の3種類とした.表1に供試燃料の蒸発に関する主 な物性値を示す.乳化剤としてはソルビタンモノオレエート(HLB価=4.3,レオドール SP-O10,花王㈱,以後界面活性剤A)およびポリオキシエチレンノニルフェニルエーテル (HLB価=10.8,エマルゲン906,花王㈱,以後界面活性剤B)を使用した.供試燃料:蒸留 水:界面活性剤を79:20:1の体積比 率で混合し、マグネチックスターラで 攪はんして乳化試料を作成した.また 乳化試料の前処理として、約5 kPa に減圧して脱気を行い、試料に含まれ る溶存気体の影響を除去した.

表1 供試燃料			
Fuel	Density kg/m³	Viscosity m Pa s	Boiling Temperature K
Silicone Oil	940 (298K)	90 (298K)	>593.0
<i>n</i> -Hexadecane	773 (293K)	5.0 (293K)	560.0
<i>n</i> -Dodecane	748 (293K)	1.5 (293K)	489.5

ガラス細管の中央底部に、マイクロ シリンジを用いて到化試料を5×10<sup>-8</sup>m<sup>3</sup>注入

シリンジを用いて乳化試料を $5 \times 10^{-8}$  m<sup>2</sup>注入し、これを $T_I = 433$ K(水の飽和温度からの過 熱度 $\Delta T_S = 60$ K)に設定した恒温槽内に浸漬して、大気圧下において過熱状態を実現した.40本 ~200本の乳化試料について、過熱状態を目視で観察しながら、ミクロ爆発発生までの待ち時 間を測定した.

# 3. 実験結果および考察

図2に乳化試料の加熱曲線の例を示す. 横軸は ガラス管を浸漬してからの時間 tr であり、縦軸 はガラス管内に挿入したK熱電対(d0.05mm)に よって測定した温度である.図2は、燃料の種類 を変化させた場合の,温度の上昇過程を示してい る. 測定結果より、ガラス管を浸漬した直後の温 度上昇過程は、燃料を変えた場合、同じとはなっ ていない、この差異の原因としては、燃料の熱拡 散率、粘度などの物性値によるものと、熱電対の 管中心から管径方向への位置の誤差などが考えら れる.しかし、いずれの場合にも $t_1 = 30$  s で設 定温度にほぼ等しくなっている.本研究は、温度 一定条件について取り扱うことを目的としてお り、図2の結果に基づいてミクロ爆発発生までの 待ち時間の起点 ( $t_w = 0 \, s$ ) として  $t_I = 30 \, s \, \epsilon$ 用いることとした.

図3に、燃料をドデカンとして作成した乳化試 料の顕微鏡写真を示す.図3(a)は界面活性剤A (HLB 価=4.3)を用いた場合であり、図3(b)は 界面活性剤B(HLB 価=10.8)の場合を示して いる.(a),(b)ともに倍率は150倍であり,(b)では 乳化水に水性の黒色染料を5%加えたものを用い ている.(a)においては、乳化剤のHLB価が低い ために、添加水分は、直径が1 $\mu$ m以下から15 $\mu$ m程度の大きさの水滴群となって分散しており、 油中水滴(W/O)形の乳化状態になっている.



図3 乳化試料の顕微鏡写真

これに対して、(b)では HLB 価が高いため、乳化状態は水中油滴(O/W)形であり、燃料は 直径1~10 $\mu$ m程度の小さな滴群に分散し、体積比が1/4である添加水分が膜厚5 $\mu$ m以下の 薄い膜状となって、燃料滴を覆っている.このように本研究で用いた乳化剤によって、乳化状 態の全く異なる試料が得られていることがわかる.





図4に過熱度一定状態におけるミクロ爆発発 生までの待ち時間分布の例を示す. 横軸は、ガ ラス管を油中に浸漬して30s後( $t_w = 0$ s)の 時点から乳化試料にミクロ爆発が生ずるまでの 待ち時間 t<sub>w</sub>,縦軸は累積度数 F である.図4 (a)はドデカン-水-界面活性剤A.図4(b)はシ リコンオイルー水ー界面活性剤Bについての測 定結果であり,図中には、乳化試料の脱気処理 時間なによる待ち時間分布の変化が示してあ る.図4(a),(b)から,待ち時間の累積度数分布 は、W/O形のドデカンを用いた試料とO/W形 のシリコンオイルを用いた試料のいずれの場合 も、待ち時間初期に急激に立ち上がり、その後 徐々に傾きが緩やかになっている. また脱気を 行っていない試料に比べて. 脱気時間を長くす ると、ミクロ爆発発生までの待ち時間は長くな ることがわかる.図4(b)において、脱気時間が 1h程度で、累積度数分布が変化しなくなって いるのに対し,図4(a)のドデカンの場合では, 2h程度の脱気時間が必要である. すなわち燃 料によって、脱気の影響が小さくなるまでに必 要な処理時間が異っている.以上から本研究に おいては、待ち時間分布の研究を行う場合に、 十分に脱気を行った試料を用いて検討を行うこ とにした.

図5は、 $t_I = 30 \text{ s}$ までのミクロ爆発発生の データを含んだデータ数 ( $N_c$ ) と $t_I > 30 \text{ s}$ でミ クロ爆発が生じたデータ数 (N) との比 ( $N/N_c$ ) に対する脱気時間の影響を示したものである.

図5より、データのばらつきは大きいが、脱気

を行うことで30 s 以前に発泡するデータ数は少なくなる傾向があることがわかる.これは, 試 料中に溶存気体が存在することで,  $t_I = 30$  s 以前の, 設定温度までの昇温過程において乳化 試料の蒸発が生じる可能性が高くなることを示している.液体中での気泡核生成に関しては, 液体の過熱限界について溶存気体が大きく影響していることが報告されており<sup>13)</sup>, これと同様 に,本報の結果から過熱限界以下の気泡核生成に関しても溶存気体が寄与していることが確認 できる.

34

既報<sup>12)</sup> と同様に乳化試料の最も発泡し易い部分が発泡核となってミクロ爆発が発生すると 考えて,最弱リンクモデルを採用し,その代表的な分布であるワイブル分布を適用する.その 確率密度関数 *f*(*t*) は次式で表される.

$$f(t) = \frac{m}{\alpha} \left(\frac{t}{\alpha}\right)^{m-1} \exp\left[-\left(\frac{t}{\alpha}\right)^{m}\right]$$
(1)

式(1)において *m*,  $\alpha$ は形状母数および尺度母数と呼ばれ, *m* は無次元,  $\alpha$ は時間の次元を有 している. ワイブル分布の分布形は形状母数の値によって,初期故障 (*m* < 1),摩耗故障 (*m* > 1),偶発故障 (*m* > 1) の3種類に分類でき,これらはそれぞれ,単位時間当りのミ クロ爆発の発生割合 *J* の時間変化に関して, *dJ/dt* < 0 (*m* < 1), *dJ/dt* > 0 (*m* > 1), *dJ/dt* = 0 (*m* = 1) の場合に対応している.



図6 ワイフル確率紙上に表した累積度数分布 (脱気時間の影響)

図6は、図4(a)に示した脱気時間による累積度 数分布の変化を、ワイブル確率紙<sup>14)</sup>を用いて表 したものである。図から累積度数分布は確率紙上 でほぼ直線的に分布しており、ドデカン-界面活 性剤Aの系についてもワイブル分布で近似できる ことがわかる。 $t_d = 0 \text{ s}, 36 \times 10^2 \text{ s}, 72 \times 10^2 \text{ s}$ と脱気を行った場合、確率紙上ではFが70%以 上の部分で違いが現れ、分布の形や位置について は大きな変化は見られない。図5、図6の結果よ り脱気処理による分布への影響とは、 $t_I < 30 \text{ s}$ 

の過熱初期に発泡が生じるデータ数が減少し、比較的待ち時間の長いデータ数が増加すること であるといえる.



図7 ワイブル確率紙上に表した累積度数分布 (燃料,乳化状態の影響)

図7は、温度、体積を同一条件として、界面活性剤を変え、乳化状態を変化させた場合の累 積度数分布を、ワイブル確率紙上に示したものである.図には燃料としてドデカン、ヘキサデ カン、シリコンオイルを用いた場合が示してある.いずれの場合も、ほぼ直線と見なすことが でき、ミクロ爆発発生の待ち時間分布は、燃料を変えた場合およびW/O形やO/W形という乳 化状態の違いに依らずワイブル分布に従うといえる. また, その形状母数は1に近い値となる. ワイブル分布において,形状母数がm = 1の場合に分布形は指数分布となり,式(1)の確率密度関数f(t)は次式で表される.

$$f(t) = \frac{1}{\alpha} \exp\left[-\left(\frac{1}{\alpha}\right)t\right]$$
(2)

式(2)において、 α は乳化試料のミクロ爆発発生までの平均待ち時間となる.



図8 ミクロ爆発発生の平均待ち時間 (I:n-Dodecane, II: n-Hexadecane, II: Silicone Oil) 図8には、図7においてm = 1とした場 合の、各試料のミクロ爆発発生までの平均待 ち時間 $\alpha$ を示す。図には、既報<sup>12)</sup>において、 シリコンオイルー水ー界面活性剤Bの系で求 めた平均待ち時間の温度依存性が他の試料に ついても同様に成立すると仮定して、各試料 の平均待ち時間 $\alpha$ の算術平均値を中心として 過熱度が5K高い場合および5K低い場合の  $\alpha$ の範囲が併せて示してある。図8において、 燃料を変えた場合の $\alpha$ の違いは、界面活性剤 Aでは8.4s、界面活性剤Bでは14.3sであ り、また界面活性剤を変えた場合、W/O形

(界面活性剤A)の方がaは短くなる傾向が

ある.しかしながら,これらの影響は温度(過熱度)の依存性から換算すると±5K以内であり,温度の影響に比べて小さいことがわかる.

#### 4.まとめ

乳化燃料のミクロ爆発発生の待ち時間分布に対する脱気時間,乳化状態の影響を3種類の燃料および2種類の界面活性剤を用いて,実験的に検討した結果,次の結論を得た.

(1)乳化試料を脱気することによって、ミクロ爆発発生の待ち時間は長くなる傾向があり、燃料、乳化状態に依らず脱気条件を考慮する必要がある.

(2)過熱度一定状態でのミクロ爆発発生の待ち時間分布は、燃料、界面活性剤を変えても、ワイブル分布に従っており、その形状母数は1で近似できる.

(3)ミクロ爆発発生の平均待ち時間に対する燃料および乳化状態の影響は、過熱度に換算して ±5K程度である.

### 文 献

- 1) 吉本, 塚原, 第29回燃焼シンポジウム前刷集 (1991), 514.
- 2) 水谷, 多木, 日本機械学会論文集, 47-424, B (1981), 2379.
- 3) Jahani, C. and Gollahalli, S. R., Combust. Flame, 37 (1980), 145.
- 4) Law, C. K., Lee, C. H. and Srinivasan, N., Combust. Flame, 37 (1980), 125.
- 5) Greeves, G., Khan, I. M. and Onion, O., Proc. 16th Symp. (Int.) Combust., (1977), 321.

- 6) Wang, C. H. and Law, C. K., Combust. Flame, 59 (1985), 53.
- 7) Lasheras, J. C., Kennedy, I. M. and Dryer, F. L., Combust. Sci. Technol., 26 (1981), 161
- 8) 吉本, 塚原, 村山, 日本機械学会論文集, 55-519, B (1989), 3538.
- 9) 木本, 尾鷲, 大前, 日本機械学会論文集, 52-477, B (1986), 2275.
- 10) 北村, 黄, 高橋, 第27回伝熱シンポジウム講論集 (1990), 310.
- 11) 新岡,佐藤,第23回燃焼シンポジウム前刷集(1985),238.
- 12) 山崎, 津江, 角田, 日本機械学会論文集, 58-546, B (1992), 582.
- 13) Stralen, S. V. and Cole, R., Boiling Phenomena, Vol. 1, (1979), 81, Hemishere.
- 14) 真壁, ワイブル確率紙の使い方, (1988), 日本規格協会.