## A Proposal for Reformulation of Heavy Fuel Oil through Sonochemistry and Phase-Equilibrium Theory

Kazuo UEDA\*, Shunichi HANADA\*\*, Koichi TANAHASHI\*, Jiro SENDA\*\*\* and Yoshiaki WATANABE\*\*\*\*

(Received February 1, 2007)

In this study, authors aim to convert heavy fuel oils or solid fuels into lighter liquid fuel with high quality and propose new fuel reformulation method through sonochemistry approach and Phase-Equilibrium theory approach. The origen of sonochemistry is acoustic cavitation; nucleation, growth, and violent collapse. Here, instantaneous hot spot region with local temperature of several thousand Kelvin and pressure of several hundred Mega-Pascal is generated by the cavitaion bubble collapse. The other approach is phase equilibrium for pure or multi-component fuel. The vapor characteristics of heavy fuel oil mixed with lower boiling point fuel is improved by this approach. In this paper, the application of sonochemistry into heavy fuel or mixed fuel with two-component is reported.

Key words : Cavitation Bubble, Heavy Fuel Oil, Mixed Fuel, Sonochemistry, New Fuel Reformulation Method

キーワード:キャビテーション気泡,重質系燃料,混合燃料,ソノケミストリー,新燃料改質手法

## 重質系燃料の相平衡理論・ソノケミストリー併用型燃料改質手法の提案

上田 一生・花田 俊一・棚橋 晃一・千田 二郎・渡辺 好章

#### 1. はじめに

石油枯渇や環境保全の観点から,石油代替エネルギ の開発<sup>(1)-(3)</sup>は現在の重要課題の一つではあるものの, 限られた石油資源を有効利用することも重要である. 石油精製時において副生成される重油やアスファル トは,その劣悪な性状故にエネルギ源としての需要が 減少し,余剰傾向にある.また,その他にも重油と同 程度またはそれより劣悪な性状を有するオイルサン ドやタールシェルなどの資源が世界中に埋蔵してお り,その埋蔵量は石油系燃料の3.5倍にも上ると言わ れている.これら重質系燃料は有効利用の観点から, 需要が多い軽質液体燃料への改質が有望視される.

そこで本研究では、重質系燃料の軽質液体燃料への 改質を目的とした相平衡理論・ソノケミストリー併用 型燃料改質手法を提案している。相平衡理論とは、化 学熱力学により規定される溶液の相変化に関する理 論である。例えば、高沸点燃料に低沸点燃料を混合す ると、高沸点燃料の蒸発特性は相平衡理論により向上 し、さらに、粘性や表面張力などの輸送物性も改善す る<sup>(4)</sup>. 一方、ソノケミストリーとは、超音波キャビテ ーションの化学作用を意味し<sup>(5)</sup>、これを燃料へ適用す ると、燃料中の炭素結合が開裂し、炭素数の低い低分

<sup>\*</sup> Graduate Student, Department of Mechanical Engineering, Doshisha University, Kyoto Telephone: +81-774-65-7742, FAX: +81-774-65-7743, E-mail: jsenda@mail.doshisha.ac.jp

<sup>\*\*</sup> TOYOTA MOTOR Co.,Ltd.

<sup>\*\*\*</sup> Department of Mechanical Engineering, Doshisha University, Kyoto Telephone/FAX: +81-774-65-6405

<sup>\*\*\*\*</sup> Department of Electrical Engineering, Doshisha University, Kyoto Telephone/FAX: +81-774-65-6268

子量成分へと改質する.ところが、ソノケミストリー による燃料改質の効果は、溶液の蒸気圧に依存すると 指摘されており<sup>(6-7)</sup>、低飽和蒸気圧である重質系燃料で は改質効果が低い.そこで、先述の相平衡理論に基づ き、重質系燃料に低沸点燃料を混合し、蒸発特性の向 上という混合燃料の特性を利用することを試みる.

本論文では,種々の単成分燃料およびそれらの混合 燃料を供試燃料とし,気泡挙動の観察および超音波燃 料改質を行なった.そして,単成分燃料および混合燃 料双方のソノケミストリーによる燃料改質の効果に ついて検証した.

#### 2. 燃料改質手法の提案

本研究で提案する燃料改質手法の要約を以下に記 す.

#### 2.1 低沸点燃料混合による物理特性の改善

物性が異なる相互溶解可能な燃料同士を混合する と、分子間相互作用により、各物理特性が変化する. その一例として、混合燃料の蒸発特性は先述の相平衡 理論により規定され、図1に示すように双方の燃料の 気液相が混在する二相領域を形成する.これにより、 高沸点燃料である重質系燃料の蒸発特性は改善する. なお、本論文ではこれ以降、混合燃料の蒸気圧は飽和 液体曲線上の圧力としている.

#### 2.2 ソノケミストリーによる燃料改質

ソノケミストリーとは,超音波照射により生成した キャビテーション気泡の崩壊現象が引き起こす化学 反応を指す.例えば,燃料などの溶液中に高強度な超 音波を照射すると,図2に示すように生じた縦波によ り周期的に圧力変動が生じる.この圧力が溶液の飽和 蒸気圧以下になると,溶存気体などを核にキャビテー ション気泡が生成する.この気泡は,周囲の圧力変動 に応じて膨張・収縮を繰り返し,やがてある大きさに 達すると急激に崩壊する.この崩壊の際,気泡は準断 熱圧縮され,その内部は 5000[K],100[MPa]以上の高 温・高圧場が形成される<sup>(8)</sup>.この崩壊現象を燃料へ適 用すると,熱分解反応が生じ,炭素結合が開裂する. その結果,燃料は炭素数の低い低分子量成分へと改質 される.また、重質系燃料中に多く含有される窒素や 芳香族成分を除去することも可能であり<sup>(9)</sup>,ソノケミ



Fig. 1 Pressure-Temperature diagram of two-component fuel and pure fuel



Fig. 2 Acoustic cavitation growth process from nucleation to collapse



Fig. 3 Concept of applying of sonochemistry into fuel with two-component

ストリーは燃料改質において有効な手法である.

# 2.3 低沸点燃料混合によるソノケミカル反応の高効率化

上述した気液平衡の概念を利用すると、図3に示す ように、超音波の音圧や周波数を変化することなく、 ある等しい温度にて液体の圧力が溶液の蒸気圧以下 となる負圧期間を改善することが可能となる. 負圧期 間は気泡の生成、成長に影響を与えることから、ソノ ケミカル反応の効果を改善できる.重質量系燃料では, 気泡の生成量や成長割合が低いため,蒸気圧の向上と いう混合燃料の特性を利用することで,高効率な反応 が期待できる.また,本手法のアプローチでは,高効 率な反応の他,同時に半固体状である重質系燃料の凝 固点降下が生じ,低温流動性の向上効果も得られる.

#### 3. 実験装置, 方法および条件

#### 3.1 供試燃料

本研究で使用した供試燃料はn-ヘプタン, n-デカン, n-ドデカン, n-トリデカン, n-ヘキサデカンの 5 種類 の単成分燃料と,低飽和蒸気圧燃料であるn-ヘキサデ カンをベースに,比較的飽和蒸気圧が高いn-デカンま たはn-ヘプタンを混合した燃料(以下, *C16/C10* および *C16/C7* と表記する)である.これら燃料の物性を表 1, 2,3 にそれぞれ示す.単成分燃料はその種類と雰囲気 温度を,混合燃料は混合割合および組成をそれぞれ変 更することで,任意の物理特性を持つ燃料とした.な お,*C16/C10* の混合割合はデカンのモル分率 $X_{C10}$ =0.05, 0.1,0.15,0.2,0.4,0.6,0.8 とし,*C16/C7* の混合割 合はヘプタンのモル分率 $X_{C7}$ =0.2,0.4,0.6,0.8 とした. また,混合燃料の温度は 293[K]一定である.

#### 3.2 気泡群挙動観察の実験方法および条件

単成分,混合燃料双方におけるキャビテーション気 泡群の挙動を把握するために、キャビテーション気泡 の背景光撮影を行なった.光学系の概略を図4に,実 験条件を表4にそれぞれ示す.超音波装置には可変出 力型超音波ホモジナイザー(SONICS & MATERIALS VC750, 発振周波数: 20[kHz])を使用した. 光源とし てハロゲンランプを,撮影系には高速度ビデオカメラ (PHOTRON, FASTCAM-APX RS 250K, 撮影速度: 10000[fps])をそれぞれ用いた.供試燃料をアクリルで 作成した容器内(60[mm]×60[mm]×105[mm], 378[cc]) に充填し, その容器を中心に光源とカメラをそれぞれ 反対の位置になるように設置し、背景光撮影を行なっ た. なお, 撮影領域は, 振動子先端から鉛直方向に 59[mm], 振動子の中心軸から半径方向に 12.25[mm]で ある.また,時刻tauとは,画像上にて最初にキャビテ ーション気泡を確認してからの時間である.なお、振 動子の振幅 $\delta_{probe}$ を31,62,93,124[ $\mu$ m]と変えた.

Table 1 Pure fuel properties

Test Fuel		C <sub>7</sub> H <sub>16</sub>	C <sub>10</sub> H <sub>22</sub>	C <sub>12</sub> H <sub>26</sub>	C <sub>13</sub> H <sub>28</sub>	C <sub>16</sub> H <sub>34</sub>
Molecular Weight		100	142	170	184	226
Specific heat ratio $\kappa$		1.30	1.340	1.341	1.354	1.450
Density <sup>*</sup> $\rho_1$ [kg/m <sup>3</sup> ]		684	739	749	756	773
Viscosity <sup>∗</sup> η <sub>ι</sub> [μPa⋅s]		414	943	1490	1880	3450
Surface Tension <sup>*</sup> $\sigma \cdot 10^3$ [N/m]		20.9	23.4	25.0	26.1	27.6
Vapor Pressure <i>P<sub>v</sub></i> [Pa]	278K	$\geq$	35.7	2.15	0.658	
	293K	4720	120	9.74	3.45	0.0460
	300K	Ν				0.117
	308K		344	35.8	14.2	0.311
	323K		867	111	48.6	1.59

\* at 293K, 0.1MPa

Table 2 C16/C10 fuel properties

Mole Fraction of C <sub>10</sub> H <sub>22</sub>	0.05	0.1	0.15	0.2	0.4	0.6	0.8
Specific heat ratio κ	1.445	1.439	1.433	1.428	1.406	1.385	1.365
Density $\rho_l$ [Kg/m <sup>3</sup> ]	792	791	790	788	739	769	756
Vapor Pressure <i>P<sub>v</sub></i> [Pa]	0.61	2.03	3.8	6.08	20.27	42.56	72.95
Surface Tension $\sigma_i$ •10 <sup>3</sup> [N/m]	30.43	30.08	29.75	29.42	28.16	27.00	25.96
Viscosity η <sub>l</sub> •10 <sup>6</sup> [Pa•s]	3214	3049	2892	2742	2203	1731	1312

Table 3 C16/C7 fuel properties

Mole Fraction of C <sub>7</sub> H <sub>16</sub>	0.2	0.4	0.6	0.8
Specific heat ratio $\kappa$	1.41	1.37	1.35	1.32
Density* $\rho$ [Kg/m <sup>3</sup> ]	785	772	753	725
Vapor Pressure* P <sub>v</sub> [kPa]	0.71	1.52	2.53	3.65
Surface Tension** $\sigma \cdot 10^3$ [N/m]	28.66	26.54	24.42	22.31
Viscosity* <i>η</i> •10 <sup>6</sup> [Pa∙s]	2454	1743	1194	758

Table 4 Experimental conditions for photographing of cavitation behavior

Test Fuel	Pure Fuel	$C_7H_{16}, C_{10}H_{22}, C_{13}H_{28}, C_{16}H_{34}$			
	Mixed Fuel	C <sub>16</sub> H <sub>34</sub> /C <sub>10</sub> H <sub>22</sub> , C <sub>16</sub> H <sub>34</sub> /C <sub>7</sub> H <sub>16</sub>			
	Mole Fraction of C <sub>16</sub> H <sub>34</sub> for each Mixed Fuel	0.2, 0.4, 0.6, 0.8			
Test I	Fuel Volume V <sub>fuel</sub> [cm <sup>3</sup> ]	150			
Ultrasonic Frequency f [kHz]		20			
Probe	e Diameter d <sub>probe</sub> [mm]	13			
Probe	e Amplitude $\delta_{prove} [\mu m]$	31 , 62 , 93, 124			
Ambie	nt Temperature T <sub>amb</sub> [K]	293			
Ambie	ent Pressure P <sub>b</sub> [MPa]	0.101			

#### 3.3 超音波燃料改質の実験方法および条件

単成分,混合燃料それぞれにおけるそのケミストリーによる燃料改質の効果を把握するために,超音波分解実験を行なった.実験装置の概略を図5に,実験条件を表5にそれぞれ示す.超音波発生装置から振動子へ電力を供給し,溶液に直接超音波を照射する.その際,ガラス製の容器内(直径:22[mm],高さ:83.5[mm],

31.7[cc])に、予め比熱比が高いアルゴン(以下、Arと表記する)をバブリングした燃料を封入し、密閉にした. ここで、バブリングにより燃料の溶存気体はアルゴン となり、この効果を調べるために、窒素(以下、N<sub>2</sub>と表記する)をバブリングした燃料と比較した.また、バブ リングは流量 100[*l*/min]で 30 分間行なった.そして、 3 分毎に、振動子付近の燃料を 1[*µl*]サンプルとして採 取し、ガスクロマトグラフを用いて成分分析を行なっ た.なお、背景光撮影同様、超音波振動子の振幅を 31、 62、93、124[*µ*m]と変え、総照射時間は 12 分とした.

#### 4. 実験結果および考察

#### 4.1 気泡群挙動の観察実験

#### 4.1.1 超音波強度の定義

超音波強度*I*[W/cm<sup>2</sup>]は,音波の進行方向に対して垂 直方向に単位面積,単位時間当たりに通過するエネル ギとして定義される<sup>(10)</sup>.超音波強度は,超音波振動子 に供給した消費電力量から次式で表すことができる.

$$I = 4 \frac{\left(W_{solution} - W_{air}\right)}{\pi d_{probe}^2} \tag{1}$$

ここで, *W<sub>solution</sub>*, *W<sub>air</sub>*[W]はそれぞれ供試燃料および空 気中で超音波を発振した際の消費電力量を示す. なお, 超音波の振動子が 31, 62, 93, 124[µm]の場合, 超音 波強度は約 10, 19, 31, 50[W/cm<sup>2</sup>]となる.

#### 4.1.2 燃料物性の気泡生成量域への影響

*I*=19, 50[W/cm<sup>2</sup>], *t<sub>aut</sub>*=0.3[s]での各単成分燃料および 各*C16/C10* 混合燃料における気泡画像を図 6, 図 7 に それぞれ示す.なお,各画像ともに*t<sub>aut</sub>*=0.2[s]であり, 得られた画像からこれ以降では,巨視的には気泡生成 量の変化は見られない.図6より,超音波強度によら ず,飽和蒸気圧が高い燃料の気泡生成量が多い.また, 図7も同様に,低沸点燃料の混合割合が増加するすな わち蒸気圧が増加するに伴ない気泡生成量が多い.こ れは,蒸気圧が高くなるにつれ,蒸気圧以下の期間つ まり減圧時間が増加したことに起因する.また,核生 成理論から,液体に与えた過熱度の増加に伴ない発泡 気泡数が指数関数的に増加する<sup>(11)</sup>.ここで,過熱度と は音圧と蒸気圧の差圧により規定されることから,蒸 気圧の増加は過熱度の増大に繋がり,発泡気泡数が多

Test Fuel	Pure Fuel	C <sub>10</sub> H <sub>22</sub> ,C <sub>12</sub> H <sub>26</sub> , C <sub>13</sub> H <sub>28</sub> , C <sub>16</sub> H <sub>34</sub>			
	Mixed Fuel	C <sub>16</sub> H <sub>34</sub> /C <sub>10</sub> H <sub>22</sub>			
	Mole Fraction of	0.05 , 0.1 , 0.15			
	C <sub>10</sub> H <sub>22</sub>	0.2 , 0.4			
Test Fuel Vo	olume V <sub>fuel</sub> [cm <sup>3</sup> ]	15			
Ultrasonic Fr	equency f [kHz]	20			
Probe Diam	eter d <sub>probe</sub> [mm]	13			
Probe Ampl	itude $\delta_{prove} [\mu m]$	31 , 62 , 93, 124			
Ambient Tem	perature T <sub>amb</sub> [K]	279, 293, 300, 308, 323			
Total Irradiatio	on Time t <sub>total</sub> [min]	12			
Dissolved Gas (S	Specific Heat Ration*)	Ar(1.67), N <sub>2</sub> (1.40), Air(1.40)			
Bubbling T	ime** t <sub>bub</sub> [min]	30			
* at 298K, 0.1MPa ** 100ml/min, at 293K, 0.1MPa					

Table 5 Experimental conditions for fuel reformulation



Fig. 4 Schematic diagram of transmitted light method for observation of cavitation behavior



Fig. 5 Schematic diagram of experimental apparatus for fuel reformulation

くなる.以上より,単成分燃料および混合燃料ともに, 蒸気圧の増加に伴ない気泡生成量を増加することが 可能である.

#### 4.1.3 超音波強度の気泡生成量域への影響

*t<sub>aut</sub>*=0.3[s], n-デカンとn-ヘキサデカンおよびそれら の混合燃料*C16/C10(X<sub>C10</sub>*=0.6, 0.2)における超音波強度 とボイド率の関係を図8に示す.なお,ボイドは得ら れた画像を白黒の2値化画像に変換し,撮影領域と気 泡生成量との比より算出した.各燃料ともに超音波強 度が増大するにしたがいボイド率は高い.これは,キ ャビテーション気泡を生成するには飽和蒸気圧以下

![](_page_4_Figure_2.jpeg)

Fig. 6 Ultrasonic cavitation image of pure fuel with variable ultrasonic intensity ( $t_{aut}=0.2[s], \delta_{probe}=62, 124[\mu m]$ )

![](_page_4_Figure_4.jpeg)

Fig. 7 Ultrasonic cavitation image of mixed fuel with variable mole fraction (*t<sub>auf</sub>*=0.2[s], δ<sub>orobe</sub>=62, 124[μm]) の圧力が必要であり,超音波強度の増加により,この 条件を満たす音圧が振動子表面から下流域の広範囲 まで及んだことに起因する.したがって,超音波強度 の増加に伴ない発泡気泡数は増加する.

#### 4.1.4 混合燃料の特性が気泡生成挙動に与える影響

*I*=19 [W/cm<sup>2</sup>], *t<sub>aut</sub>*=0.3[s]での各単成分燃料および各 混合燃料におけるボイド率変化を図9に示す.単成分 燃料,混合燃料ともに蒸気圧が高くなるにつれ,ボイ ド率は高くなるが,その増加率は異なる.この要因と して,混合燃料の蒸発特性すなわち気液二相領域の形 成が考えられる.つまり,混合燃料の蒸発特性は,飽 和液体曲線から飽和蒸気線までの圧力幅を有するこ とから,同じ蒸気圧の単成分燃料と比較すると,混合 燃料は蒸発し難い.

次に, *I*=19, 50[W/cm<sup>2</sup>], *t<sub>aut</sub>*=0.3[s]での*C16/C10*およ び*C16/C7* 混合燃料の各低沸点成分の混合割合とボイ ド率変化を図 10 に示す.同じ超音波強度で同じ低沸 点燃料の混合割合で比較すると, *C16/C7*は*C16/C10*よ りボイド率が高い.これは,蒸発特性の改善効果が異

![](_page_4_Figure_9.jpeg)

Fig. 8 Relation between ultrasonic intensity and void fraction (*t<sub>aut</sub>=0.3*[s])

![](_page_4_Figure_11.jpeg)

 $(t_{aut}=0.3[s])$ 

なることが要因である.例えば、一例として、C16/C10 およびC16/C7 混合燃料において、それぞれ低沸点成分 の混合割合が 0.6 での温度-圧力線図を図 11 に示す. 図に示すように、C16/C7 はC16/C10 混合燃料より、蒸 気圧が高く且つ飽和蒸気曲線上の圧力はほぼ等しい. すなわち、デカンより蒸気圧が高いヘプタンを混合す ると、液体に与える過熱度が増加し、その結果、気泡 生成量が多くなる.以上より、単成分燃料と混合燃料 の気泡生成量を比較すると、混合燃料は混合組成およ び混合割合により、気泡生成量が変化し、任意に制御 することが可能となる.

#### 4.2 超音波燃料改質実験

#### 4.2.1 供試燃料の液体成分への分解割合

本論文では、各条件下における超音波燃料改質割合の比較のため、ガスクロマトグラフの分析から得られた各分解生成物の生成速度 *dM/dt*[mol/(*l*-min)]から各供 試燃料の分解割合 *dS/dt*[µmol/(*l*-min)]すなわち燃料改 質割合を次式より算出した.

$$\frac{dS}{dt} = \frac{\sum dM/dt \cdot C_{product}}{C_{fuel}}$$
(2)

ここで、 $C_{product}$ 、 $C_{fuel}$ は分解性生物および供試燃料の炭 素数をそれぞれ示す. 但し、混合燃料における炭素数  $C_{fuel}$ は、混合割合から次式より求めた.

$$C_{fuel} = \sum X_i \cdot C_{fueli} \tag{3}$$

ここで, X はモル分率を表し, 添字の i は各化学種を 表す.

#### 4.2.2 超音波燃料改質の改質効率

各供試燃料において,振動子を駆動させる際に消費 した電力量と供試燃料の分解速度から燃料改質効率η を次式より求めた.

$$\eta = \frac{4 \cdot \sum dH_{product} \cdot dS/dt}{60 \cdot I \cdot \pi d_{probe}^2} V_{fuel}$$
(4)

ここで、 $dH_{product}$ [KJ/mol]は各成分を生成するのに必要 なエンタルピ、 $V_{fuel}$ [cm<sup>3</sup>]は供試燃料の体積、 $d_{probe}$ [mm] は振動子先端の直径をそれぞれ表す.

## 4.2.3 n-アルカンの超音波燃料改質における分解生 成物

n-トリデカン, *T<sub>amb</sub>*=278[K], Ar雰囲気下, *I*=31[W/cm<sup>2</sup>] の条件で 12 分間超音波照射を行なった後のクロマト グラムを図 12 に示す.この図から, n-アルカンの超音 波燃料改質における主な分解生成物は 1-アルケンお よびn-アルケンである.加えて,ペンタン(図中C5 成 分)よりも早期のピークも確認できる.Suslickら<sup>(6)</sup>はn-アルカンの超音波分解における主な分解生成物とし て,水素,エチレン,低分子量アルケンおよびアルカ ンを報告している.したがって,これらの成分は炭素 数1から4の気体成分である.

次に, *I*=31[W/cm<sup>2</sup>], *T<sub>amb</sub>*=293[K]のトリデカンにお ける分解生成物C5, C7, C9, C11 成分の生成濃度を 図 13 に示す. この図から,各分解生成物は時間の経 過に伴ない生成濃度は増加するが,その増加割合が分 解生成物ごとに異なり,低炭素数成分になるに従い生 成濃度が高い.この要因として,熱分解反応機構が挙 げられる.熱分解反応機構はRiceら<sup>(12)</sup>の熱分解反応モ デルにより整理されるが,ヘンリーの法則により燃料 に飽和溶解している空気の影響を考慮していない.そ

![](_page_5_Figure_12.jpeg)

Fig. 10 Relation between mole fraction of low boiling point fuel and void fraction ( $t_{aud}$ =0.3[s], *I*=19, 50[W/cm<sup>2</sup>])

![](_page_5_Figure_14.jpeg)

Fig. 11 Pressure-Temperature diagram of n-decane, n-hexadecane, C16/C10, and C16/C7 ( $X_{C16H34}$ =0.4)

![](_page_5_Figure_16.jpeg)

Fig. 12 Chromatogram of n-tridecane after 12min ultrasonic irradiation ( $I=31[W/cm^2]$ ,  $T_{amb}=278[K]$ )

こで、Curranら<sup>(13)</sup>が発案したn-ヘプタンの酸化反応モ デルを用いて、CHMKIN III<sup>(14)</sup>により反応機構の解析 を行ない、その結果を図 14 に示す.なお、計算条件 はソノケミストリーにおいて、一般的に言われている 雰囲気条件のP<sub>amb</sub>=100[MPa],T<sub>amb</sub>=5000[K]である.こ の図より、低級炭素成分ほど生成濃度が高く、各炭素 数でアルカンと 1-アルケンを比較すると、1-アルケン の生成濃度が高く、実験結果と同様の傾向である.し たがって、ソノケミストリーのような高温反応場では、 β分解による炭素結合の開裂が支配的且つ連鎖的に起 こり、燃料種は炭素数の低い不飽和炭化水素が主に生 成し、その一部は水素付加反応やアルキルラジカル同 士の再結合により飽和炭化水素へとなる.

#### 4.2.4 溶存気体が超音波燃料改質に与える影響

溶存気体の種類と分解生成物の生成速度*dM/dt*の関係を図 15 に示す. なお,供試燃料はn-トリデカン, *I=*31[W/cm<sup>2</sup>]である.ここで本実験では,脱気を行なっ ていないため供試燃料には予め空気が溶存している. したがって,本実験における溶存気体とは空気および 各気体となるが以下ではそれぞれAr, N<sub>2</sub>もしくは空気 (以下, Airと表記する)と記述する.

各成分の生成速度dM/dtは溶存気体の種類に依存す るとはいえAr, Air, N2の順に高い値をとることがわ かる.しかしながら,各成分間のdM/dtの傾向は溶存気 体の種類に依らず同様であることがわかる. すなわち, 超音波燃料改質において, 溶存気体はその反応機構に は直接寄与しないといえる. これは先述したCurranら のモデルによる計算結果と同様であり, 生成したラジ カル種は酸素付加反応が生じし難いことに起因する. ArがN2に比べて、各成分の生成速度が高い要因として、 溶存気体の比熱比および供試燃料への溶解度が高い ことが挙げられる.これは、気泡内比熱比が上昇し、 崩壊温度が高くなり、また、溶存気体量の増加は発泡 気泡核数の増加に繋がるため、Arを溶存した燃料は崩 壊気泡数が多く且つ各々の気泡の燃料改質割合が高 まるからである.一方,溶存気体をN,とした条件はAir の場合に比べ, dM/dtが低い原因としてはバブリングに よる影響が考えられる. つまり, バブリングを行なっ たことにより燃料中に溶存する溶存気体の気泡核径 が増大し、その結果、気泡崩壊温度の低下もしくは崩 壊しない気泡の生成に寄与したと考えられる. さらに, 窒素は空気より供試燃料への溶解度が低いため、気泡 核数の減少により,反応場の減少による影響も考えら れる.以上より、溶存気体の比熱比および溶解度が高 いほど超音波による燃料改質の割合が増加するとい える.

#### 4.2.5 超音波強度が超音波燃料改質に与える影響

n-トリデカンにおける超音波強度 I と分解速度 dS/dt の関係を図 16 に示す.この図より,超音波強度の増

![](_page_6_Figure_7.jpeg)

product

加に伴ない分解速度が高くなることがわかる.これは, 4.1.2 節で述べたように超音波強度の増大により気泡 生成量つまり反応数が増加したことに起因する.さら に,超音波強度の増大に伴なう音圧の向上により気泡 の崩壊温度が増加したことも要因であると推測され る.一方,超音波強度が高くなるにつれ,分解速度の 増加率は次第に減少する.これは気泡数の増加および 最大気泡径の拡大に伴ない気泡同士の合体する確立 が高まり,崩壊に至る気泡つまり化学反応を引き起こ

![](_page_7_Figure_1.jpeg)

![](_page_7_Figure_2.jpeg)

す気泡が発泡気泡数に対して増加したからである. 次に,各C16/C10 混合燃料における超音波強度と分解 割合の関係を図 17 に示す.この図より,混合燃料に おいても,超音波強度の増大により分解割合は増加し, X<sub>C10</sub>=0.1 の条件下において,分解割合の増加率の減少 が確認できる.したがって,超音波強度の過度増加は 過剰に気泡を生成し,反応に寄与しない気泡が増加す る.また,超音波強度増大による分解割合の増加率は 燃料物性が多大な影響を及ぼすといえる.

#### 4.2.6 燃料蒸気圧が超音波燃料改質に与える影響

ソノケミストリーによる燃料改質の効果は、ある蒸 気圧にて最大値を持つとの結果が多数報告されてい る<sup>(6-7)</sup>. その理由として、以下に示す二つが挙げられる.

- (1) 燃料の蒸気圧が低い場合,生成したキャビテーション気泡内に比熱比の高い燃料蒸気が混入し,崩壊温度は高くなるが,化学反応を引き起こす気泡数が少ないため,分解割合は低下する.
- (2) 燃料蒸気圧が高い場合,気泡生成量の増加により 化学反応を引き起こす可能性がある気泡は多い

![](_page_7_Figure_8.jpeg)

Fig. 18 Relation between vapor pressure and decomposition rate of pure fuel

![](_page_7_Figure_10.jpeg)

Fig. 19 Relation between vapor pressure and decomposition rate of C16/C10

が,溶液を伝播する音圧の減衰作用が大きくなり, 気泡の成長あるいは崩壊が抑制され,分解割合は 低下する.

*I*=10,31[W/cm<sup>2</sup>]に対する各単成分燃料の蒸気圧と分 解割合の関係を,*I*=10,19,31[W/cm<sup>2</sup>]に対する各 *C16/C10* 混合燃料の蒸気圧と分解割合の関係を図 18, 図 19 にそれぞれ示す.図 18 より,超音波強度が高い *I*=31[W/cm<sup>2</sup>]条件下では,蒸気圧の低下に伴ない分解割 合は増大するが,*I*=10[W/cm<sup>2</sup>]条件下では,ある蒸気圧 にて分解割合が最大値を持つ.この差異の要因として, 超音波強度が高い条件下では,気泡生成量が多いため (1)の影響が回避出来たからである.一方,*C16/C10* 混 合燃料においても,同様の傾向がある.つまり,混合 燃料においても,混合割合により規定される蒸気圧の 向上効果が分解割合に多大な影響を与える.また,単 成分および混合燃料ともに,分解割合が最大となる蒸 気圧が超音波強度の低下に伴ない高蒸気圧側に移行 している.すなわち,超音波強度が低下すると,分解 割合の最大値は高蒸気圧側へ移行し, (2)による影響を 改善することができる.

次に, C16/C10 混合燃料の高沸点燃料の分解割合に 着目し, デカンより炭素数の大きい成分のみで, 分解 割合を整理したものを図 20 に示す. I=31[W/cm<sup>2</sup>]の条 件下では, 低沸点燃料を混合した効果が見られないが, I=10, 19[W/cm<sup>2</sup>]においては, 低沸点燃料の混合割合が 増加するにしたがいへキサデカンの分解割合が増加 する範囲が存在し, その範囲はI=10 [W/cm<sup>2</sup>]のほうが 広範囲すなわち低沸点燃料の混合割合が多い条件下 となる. しかしながら, 先ほどと同様に, デカンの混 合割合が過剰になると, (2)の影響により, 分解割合が 低下する. したがって, 2 成分混合燃料において, 超 音波強度が低い条件下では, 重質系燃料の分解を促進 できる低沸点成分の混合割合の範囲がある.

### 4.2.7 混合燃料の特性が与える超音波燃料改質への 影響

I=10[W/cm<sup>2</sup>]に対する単成分燃料およびC16/C10 混 合燃料の蒸気圧と分解割合の関係を図 21 に示す.単 成分燃料と比べて,混合燃料の分解割合が最大となる 蒸気圧は高蒸気圧側となる.これは,4.1.3 節で述べた ように,同一蒸気圧条件下では,混合燃料の気泡生成 量が単成分燃料より減少するため,圧力の減衰効果に 起因する気泡成長且つ崩壊の抑制が高蒸気圧側へと 移行したからである.また,混合燃料は単成分燃料に 比べ,分解割合が高い蒸気圧の範囲が存在する.これ は,混合燃料が単成分燃料より気泡内比熱比が高く, それに伴ない崩壊温度が高くなることに起因する.

次に、同じ超音波強度条件下にて、単成分燃料およ びC16/C10混合燃料の蒸気圧と燃料改質効率の関係を 図 22 に示す.この図より、混合燃料の改質効率が単 成分燃料に比べ、非常に高いことがわかる.これは、 単成分燃料に比べ混合燃料は、(1)混合燃料は気泡生成 量が少ないことから、反応に寄与しない気泡数が少な い(2)混合燃料は比熱比が高いことから、崩壊温度が高 く、各々の気泡による燃料改質の割合が高まるといっ た2点の相乗効果に起因する.以上より、低沸点燃料 混合による重質系燃料の超音波分解は、投入したエネ ルギに対して効率よく改質することができる.

各超音波強度での各 C16/C10 混合燃料および各単成

![](_page_8_Figure_7.jpeg)

Fig. 20 Relation between mole fraction of low boiling point fuel and decomposition rate of carbon number 11 to 15 for C16/C10

![](_page_8_Figure_9.jpeg)

分燃料における超音波燃料改質効率と超音波分解割 合の関係を図 23 に示す.この図より,混合燃料,単 成分燃料ともに超音波強度の低下に伴ない分解割合 が低下するものの改質効率は増加する.これは,超音 波強度の低下に伴ない反応場は減少するが,反応に寄 与しない気泡の生成を抑制するからである.また,単 成分燃料と混合燃料を比較すると,混合燃料は各超音 波強度で分解割合,改質効率ともに高く,超音波強度 の増加に伴ない改質効率の著しい改善効果が得られ る.これは,上述した低沸点燃料混合による気泡生成 量の増加,気泡成長の促進,反応に寄与しない気泡生 成の抑制による影響である.したがって,低超音波強 度且つ低沸点成分を混合した重質系燃料は,ソノケミ ストリーによる燃料改質を高効率に行なうことがで きる.

#### 5. 結言

本研究では,相平衡理論・ソノケミストリー併用型 燃料改質手法を起案し,その第一段階として,単成 分・混合燃料双方における超音波燃料改質について, 実験を遂行した.以下に得た知見を記す.

- (1) 溶存気体の比熱比および溶解度が高くなると超 音波燃料改質の割合は高まる.
- (2) 超音波強度の増加に伴ない超音波燃料改質の割 合は高まるが、その増加率は超音波強度の増加に 伴ない低下する.
- (3) 単成分燃料および混合燃料において,超音波燃料 改質の割合が最大となる蒸気圧が存在する.また, その最適な燃料蒸気圧は超音波強度の低下により高蒸気圧側に移行する.
- (4) 混合燃料は単成分燃料と比べ,超音波燃料改質の 割合が高い蒸気圧の範囲が存在する.
- (5) 混合燃料において,超音波強度の低下に伴ない高 沸点成分の改質割合が高まる低沸点成分の混合 割合の領域が多くなる.
- (6) 混合燃料は単成分燃料と比べ、効率よく超音波燃料改質を行なうことができる.

本研究は文部科学省学術フロンティア推進事業「次 世代ゼロエミッションエネルギー変換システム」の支 援を受けた.ここに記して謝意を表する.また,本研 究遂行当時,本学学部生であった鎌田修次君および久 保貴士君に多大なご協力を得た.ここに併せて謝意を 表する.

#### 参考文献

- 川野大輔,石井素,後藤雄一,野田明,青柳友 三,自動車技術会論文集,Vol.37,No.4, pp.167-172,(2006)
- (2) 首藤登志夫,小野義敬,高橋健洋,日本機械学 会論文集 B 編, Vol.70, No.693, pp.1375-1382, (2004)
- (3) 辻村拓, 後藤新一, 松村秀樹, 自動車技術学会 論文集, Vol.37, No.1, pp.59-64, (2006)
- (4) D.Kawano, Y.Wada, J.Senda, H.Fujimoto, SAE Paper 2003-01-1038, (2003)
- (5) K.S.Suslick, Science, Vol.247, pp.1439-1445, (1990)
- (6) K.S.Suslick, J.J.Gawienowski, P.F.Schubert, H.H.Wang, J.Phys.Chem., Vol.87, pp.2299-2301, (1983)
- (7) Y.Mizukoshi, H.Nakamura, H.Bansow, Y.Maeda, Y.Nagata, Ultrasonics Sonochemistry, Vol.6,

![](_page_9_Figure_17.jpeg)

Fig. 23 Relation between efficiency of sonolysis and decomposition rate for *C16/C10* and pure fuel

pp.203-209, (1999)

- (8) K,S,Suslick, J.Ame.Chem.Soc., Vol.108, pp.5641-5642, (1986)
- (9) G.J.Price and M.McCollom, Ultrasonics Sonochemistry, Vol.42, pp.597-601, (1995)
- (10) T.J.Mason, "PRACTICAL SONOCHEMISTRY User's Guide to Application in Chemistry and Chemical Engineering", Ellis Horwood, (1991)
- (11) S.V.Stralen and R.Cole, "Boiling Phenomena, 1", Hemosphere Publishing Co., p.117, (1979)
- (12) F.O.Rice, J.Ame.Chem.Soc., Vol.53, pp.1959-1972, (1931)
- (13) H.J.Curran, P.Gaffuri, W.J.Pitz, and C.K,Westbrook, Combustion and Flame, Vol.114, pp.149-1777, (1998)
- R.J.Kee, F.M.Rupley, E.E.Meeks, and J.A.Miller, Sandia National Laboratories Report, SAND96-8216/UC-405, (1996)