論文 No.10-0283

日本機械学会論文集(B編) 76巻772号(2010-12)

## 円筒状火炎を用いた超小型燃焼器の開発\*

末永陽介\*1,北野三千雄\*2,柳岡英樹\*3

# Development of Ultra-Micro Combustor Using Cylindrical Flames

## Yosuke SUENAGA\*4, Michio KITANO and Hideki YANAOKA

\*\* Department of Mechanical Engineering, Hachinohe National College of Technology, 16-1 Uwanotai Tamonoki, Hachinohe-shi, Aomori, 039-1192 Japan

The purpose of this study is to develop an ultra-micro-combustor that uses two types of coaxial cylindrical flames, rich premixed flame and diffusion flame. The combustor consists of inner and outer porous tubes, and rich propane-air mixture and air issued, respectively, through the inner tube outwardly and through the outer tube inwardly, forming a cylindrical stagnation plane sandwiched by the inner rich premixed flame and the outer diffusion flame. Petal type flame was also observed in the downstream of the cylindrical flames. Keeping the equivalence ratio  $\phi_i$  and flow rate  $q_i$  of the rich mixture, air flow rate  $q_a$  was varied. The O<sub>2</sub> and CO concentrations and temperature of the burnt gas were measured, and heat loss ratio  $\eta_{h1}$  and combustion intensity *L* were evaluated. The obtained results are described as follows. (1) The relation curve of  $\eta_{h1}$  with the overall equivalence ratio  $\phi_{a11}$ , which is evaluated from the total flow rate of the fuel and the air, has a minimum value. (2) The relation curve of the minimum value of  $\eta_{h1}$  with *L* have a minimum value. (3) The CO concentration of the burnt gas increases as  $q_a$  is increased because of local extinction of the petal type flame. (4) When  $q_a$  is increased further, petal type flame is extinguished. After that, the O<sub>2</sub> concentration increases and the CO concentration decreases.

Key Words: Combustion, Micro-Combustor, Heat Loss Ratio, Combustion Intensity

#### 1. 緒 言

燃焼型 Power MEMS(Micro Electro Mechanical Systems) と呼ばれる新しい微小電源システムや微小推 進システムが注目され,代表的なものに Ultra Micro Gas Turbine(以降, UMGT と呼ぶ)や Micro Rotary Engine がある<sup>(1)</sup>. これに関連して,国内では UMGT 用燃焼器 として,平面予混合火炎を対象とした実験研究が行わ れている<sup>(2)-(4)</sup>. 燃焼器の小型化は,熱損失割合の増加 等,多くの課題がある. 燃焼器の小型化と消炎距離と は密接に関係しており,超小型燃焼器に関する研究で は、消炎距離を小さくできる水素が燃料として主に用 いられ、炭化水素系燃料を用いた研究例は少ない.

著者らはこれまでに、乱流火炎の局所構造に関する 基礎研究として、軸方向に伸長する円筒状火炎に関す る基礎研究を行ってきた<sup>(5)~(8)</sup>.円筒状拡散火炎に関す

る研究において、燃料にプロパンとメタンを、燃料の 希釈剤には窒素を,酸化剤には空気を用い,中心軸か ら周囲へ放射状に燃料流を、周囲から中心軸へ空気を 供給して円筒状拡散火炎を形成させて実験を行ってい る. その結果, 火炎直径の減少につれて火炎が強めら れることが明らかとなった(7,(8). この火炎強化の特性を 微小領域における燃焼に適用することは、燃焼器の小 型化に有効である.したがって、この流れ場形状を、 本研究で提案する超小型燃焼器に適用し、新しいコン セプトの燃焼器を設計・製作して実験を行った. 提案 する燃焼器は単一の円筒状拡散火炎のほか、円筒状予 混合火炎と拡散火炎とを2重に形成できるが、本研究 では過濃予混合火炎と、この火炎からの余剰燃料と周 囲から供給される空気を用いて拡散火炎を形成させて 実験を行った.実験では一般に入手しやすいプロパン を燃料として用い、酸化剤には空気を使用した. 火炎 の様子は直接写真撮影によって観察し、安定燃焼条件 を調査するほか、燃焼室内の温度と燃焼ガス中の酸素 および一酸化炭素濃度の測定を行った。得られた結果 から,熱損失率や燃焼負荷率を算出し,提案する燃焼 器の燃焼特性を評価した.

<sup>\*</sup> 原稿受付 2010年4月9日.

<sup>\*\*</sup> 正員,フェロー,岩手大学工学部(夢 020-8551 盛岡市上田 4-3-5).

<sup>\*3</sup> 正員,岩手大学工学部.

E-mail: suenaga-m@hachinohe-ct.ac.jp

extinction,

flow rate at

Air

50

#### 2. 実験装置および方法

2·1 燃焼器 図1に燃焼器の概略を示す。燃焼 器外管は,外径 20mm,長さ 45mm,内径 9mm,深さ 39mm の黄銅製であり、同軸上に直径 1.2mm のステン レス製の内管が設置される.外管の内側側面には、 0.6mm の穴が周方向に 12個, 軸方向に 2mm 間隔で 11 列並ぶ.一方,内管側面には直径 0.3mm の穴が周方向 に8個, 軸方向に1mm間隔で21列並ぶ. 燃料にはプ ロパンを,酸化剤には空気を用いた.外管からは空気 を,内管からは燃料過剰な混合気を流出させることで、 円筒状の過濃予混合火炎とその外側に拡散火炎が形成 される. なお, 燃焼室の容積は2.44cm<sup>3</sup>である.

小型燃焼器を冷却することは、安定燃焼条件範囲を 狭め、燃焼器出口温度も低下させることになるが、燃 焼器外側の境界条件を一定とするため水冷装置を設置 した.実験は内管から供給する混合気の当量比 ø,と供 給流量を q=18.9cm3/s 一定とし、外管からの空気流量  $q_a$ を増加させて消炎時空気流量 $q_{aex}$ を求めた.ここで、 内管からの混合気吹出し速度は、供給する混合気流 量 g,を燃料吹出し用の小穴を含む長さ 20mm にわた る燃料管の表面積で除した値としたとき 25cm/s で ある. 混合気吹出し速度が小さい場合, 内管による 熱損失のために火炎は消炎し易いが、この吹出し速 度は,著者らの円筒状拡散火炎の消炎に関する研究に おいて得られた、内管の熱損失の影響が小さくなる流 速の最小値である(8).

2・2 温度および燃焼ガスの測定 温度測定には, 素線径 100 µmの Pt-Rh40%/Pt-Rh20%熱電対を用いた. 燃焼室内の温度測定は、その領域が狭いため、燃焼器 の出口中心を原点としたとき、外管内壁と内管外壁と のほぼ中央となる半径r=2.5mmにおいて、下方z=0~-25mm の範囲で測定した. なお, 温度は内管の当 量比 ø<sub>1</sub>=1.5~5.5 の範囲において、外管から供給する 空気流量 qaを種々変化させて測定した.

燃焼ガスは燃焼排ガス分析器(HODAKA 社製, HT-1300N)により吸引し、酸素と一酸化炭素の濃度を 分析した. 吸引プローブ先端は外径 1.2mm, 内径 0.8mm のステンレス管であり、先端から 47.5mm 下流におい て水冷した. 燃焼ガス吸引位置はz=0mm, r=2.5mm である. 燃焼ガスの分析は ゆ を 1.5, 2.5, 3.5, 4.5 の 4 種類について、qaを種々変化させて行った.

2・3 熱損失率と燃焼負荷率 熱損失率の加は式 (1)で定義される(4).

$$\eta_{hl} = \frac{H_i - H_o}{Q} \approx 1 - \frac{(m_f + m_a)c_p(T_o - T_i)}{Q}$$
(1)



Fig.2 Air flow rate and overall equivalence ratio at extinction ここで、HiとH。はそれぞれ、燃焼器入口と出口のエン タルピ、Qは発熱速度、mrとmaはそれぞれ燃料と空気 の供給質量流量, cpは平均定圧比熱, T,とT。はそれぞ れ、燃焼器の入口と出口の温度である. T。は測定温度 を, T,は 293K とした. なお, この式は流速・温度分布 が一様なときに適用できるが、本研究では熱損失率の 変化を定性的に示すためこれらを一様と仮定し,また, r=2.5mmのT。を出口温度の代表値とした.

Equivalence ratio of inner tube mixture,  $\phi_{i}$  [-]

燃焼負荷率Lは式(2)で定義される.

$$L = \frac{m_f H_f}{V} \tag{2}$$

ここで、Hfは燃料の発熱量、Vは燃焼室の容積である.

#### 3. 実験結果および考察

3・1 消炎時空気流量と火炎の様子 実験は、全 ての場合において、円筒状火炎が形成されたことを確 認してから、消炎実験を行った.理由は次の通りであ

1 all,ext.

-0

0.5

0

Overall

$$-265 -$$

円筒状火炎を用いた超小型燃焼器の開発







2260



る. 円筒状火炎の下流側には花弁形状の火炎が形成さ れるが、この円筒状火炎は花弁形火炎の保炎の役割を 果たす. この花弁形火炎は円筒状火炎が無い場合にも 形成されるが、このときの安定燃焼範囲はかなり狭く なる. したがって、安定燃焼範囲拡大のためには円筒 状火炎が必要である.図2は内管からの混合気供給流 量 q=18.9cm<sup>3</sup>/s を一定とし, 混合気の当量比 ø, を変化 させたときの,外管から供給される空気流量の完全消 炎時の値 gaextと、このときの燃焼器に供給される全燃 料・空気流量から算出した当量比  $\phi_{all,ext}$ (以降,  $\phi_{all}$  を 全当量比と呼ぶ)を示している.図より、 ø,の増加に つれて、gaextと øallext は増加している.また、プロパン の希薄可燃限界当量比は0.51 であるが、この燃焼方式 の場合、 φ=1.5~2.5 の範囲で φallest が希薄可燃限界以 下となる. なお、本実験で観察された消炎形態は、 ø, ≒6 以下では燃焼室内に定在する火炎が最後に消炎す るのに対し、 ø,≒6 以上では燃焼室出口下流に形成さ れる火炎が最後に吹き飛び完全消炎に至る. 本研究で は、微小領域内において安定な火炎が形成できる燃焼 器の開発が目的であるので、これ以降、 øi=5.5 以下の 結果を示す.

 $\phi_i と外管から供給される空気流量 <math>q_a$ によって、火炎の様子は変化する.図4 は $\phi_i と \phi_{al}$ の組合せを種々変化させたときの火炎の様子をマップ化したものである. ここで、 $\phi_i$ は一定として実験を行っているので、 $\phi_{al}$ の減少は  $q_a$ の増加を意味する.火炎の燃焼状態は図3 に見られるように(a)~(e)の5つに分類し、それぞれ図 中の〇, ●, ▲, ■, ▽印に対応している. 図(a)は燃 焼室内に円筒状火炎のみが形成された様子であり、真 円度の良い火炎が形成される.図(b)は円筒状火炎の下 流に花弁形状の火炎が形成されるが、燃焼室の外に火 炎は形成されない、図(c)は、燃焼器内の円筒状火炎と 花弁形火炎の他に燃焼器出口下流に浮き上がり火炎が 観察され、主として øa が過濃であるときに見られる. 図(d)は図(c)で見られた浮き上がり火炎が燃焼器出口 に付着している様子である.図(e)は燃焼器内に形成さ れている花弁形火炎が qaの増加により円筒状火炎から 分離し、浮き上がった様子である. 燃焼状態のパター ンは概ね空気流量の増加につれて(a)から(e)へと変化 するが、さらに qaが増加すると、花弁形火炎が先に消 炎し,円筒状火炎が消炎に至ることで完全消炎となる. 図4から、のが小さいほど、燃焼器の外に火炎が見ら れる燃焼条件は少なく、燃焼室内で燃焼がほぼ完了し ていると予想される. また, ø, =4.5 までø, が希薄域 において燃焼器内でのみ火炎が形成できる条件がある.

3 2 燃焼室内温度分布 温度は、燃焼器出口中 心を原点,半径をrとしたとき,r=2.5mmにおいて, 下方 z = 0~-25mm の範囲で測定した. なお、実験条 件内では円筒状火炎の半径は2.5mmより小さく、温度 測定位置は火炎より外側にある.図 5(a)と(b)はそれぞ れ内管から供給される混合気の当量比 ø, が 2.5 と 4.5 の z 軸方向温度分布を示している.図より、温度 T は z=0mmから火炎に近づくにつれて増加し、全当量比ø anに対応する断熱火炎温度 Tatを超える場合がある.本 実験では ø=2.5~4.5 において、 øa が約 0.6~0.7 の範 囲で  $T_{\alpha i}$ より高くなった.  $\phi_i$ はかなり過濃であり,通 常は予混合火炎としては形成されないか、あるいは形 成されたとしても極めて弱い火炎であるから、本実験 での安定した予混合火炎の形成には、外側の拡散火炎 の存在が大きく寄与している. 温度測定に用いた熱電 対には触媒反応を防ぐコーティングをしていないので、 測定結果にはその影響も含まれるが、拡散火炎では量 論比付近の条件で火炎が保持されることや下流側に花 弁形火炎が形成されることを考慮すると, 触媒反応の 影響を除外しても T が Tadを超える領域が存在する可 能性がある. なお, 図 5(b)の温度分布には z=-16mm 付近に極小値が存在する、図4によると、このときの 燃焼状態は燃焼室内に形成される花弁形火炎が円筒状 火炎から分離し、浮き上がる条件に一致する. したが って、この温度の極小値は円筒状火炎と花弁形火炎と が分離した位置に対応しているものと考えられる.

図6は各 $\phi_i$ における燃焼器出口の温度 $T_o$ を $\phi_{al}$ に対

- 267 ---



Fig.5 Temperature distributions in the micro-combustor



して示している.図より、 $\phi_{all}$ の増加につれて、温度 が高くなっているが、その傾きは $\phi_{all}$ の増加につれて 緩やかになる. $\phi_i$ が3.5より大きくなると、 $T_o$ は1500K を超えている.また、 $\phi_i$ =2.5の $T_o$ は図 5(a)からわかる ように z がより小さいところで 1500K を超えており、  $\phi_i$ が小さい場合は、燃焼器のサイズを軸方向に小さく することも可能である.

3・3 熱損失率と燃焼負荷率 図7は内管から供給される混合気の各当量比 Øiにおける熱損失率 Лиを



Fig.7 Relationship between heat loss ratio and overall equivalence ratio in each equivalence ratio of inner tube mixture.



Fig.8 Relationship between minimum heat loss ratio and combustion intensity in each equivalence ratio of inner tube mixture.

全当量比 ø al に対して示している. nuの算出には燃焼 器出口(r=2.5mm, z=0mm)における温度 Toを用いた. 図より、 øalに対する ημの曲線には極小値が存在する. この極小となる øal を境界に、燃焼状態が変化してい るものと考えられる.はじめに、 øal が量論から希薄 になるにつれて、 カルが低下する原因を説明する.本 研究では、内管の当量比 ø, と混合気流量 q, を一定とし、 外管から供給する空気流量 gaを増加させることで øa を低下させている. したがって, øalの減少は, 式(1) の右辺第2項を増加させる.したがって フル は低下す る. nnが極小となる øanから更に希薄になるにつれて, nn が増加する原因について説明する. このとき観察 される火炎は 4の さらなる 増加によって 燃焼室内に形 成される花弁形火炎あるいは浮き上がり花弁形火炎に、 局所消炎が起こる.したがって、 7m が極小値となる *ϕ*<sub>all</sub> よりもさらに希薄になると、局所消炎による不完 全燃焼が nHを増加させる. なお, øi=1.5の nHは Øal



Fig.9 O2 and CO concentrations at the burner exit

の全領域において他の $\phi_i$ よりも高い値を示す.これも 式(1)から明らかなように、 $\phi_{all}$ が同じとき、 $\phi_i$ が小さ いほど $q_a$ も小さいので、 $\eta_{ll}$ は大きくなる.

図8は、各 $\phi_i$ における $\eta_H$ の最小値 $\eta_{Hmin}$ を燃焼負荷率Lに対して示している.図より、Lの増加につれて $\eta_{Hmin}$ が減少し、 $\phi_{\vec{r}}$ 3.5~4.5 で $\eta_{Hmin}$ は極小となり、 $\phi_{\vec{r}}$ 5.5 では増加している. $\eta_{Hmin}$ が $\phi_i$ =5.5 において増加する原因は図4の燃焼状態と図6の燃焼器出口温度 $T_o$ から、燃焼器内において燃焼反応が終了せず、燃焼器の外にも火炎が形成され、その結果 $T_o$ も $\phi_i$ =4.5 より低くなるためである.

**3・4 燃焼ガス組成** 図 9(a)と(b)はそれぞれ,内 管から供給される当量比  $\phi_i = 1.5 \sim 4.5$  における酸素 (O<sub>2</sub>)と一酸化炭素(CO)濃度を全当量比  $\phi_{all}$  に対して示 している.

図9(a)より、各 $\phi_i$ の $\phi_{al}$ に対応する O<sub>2</sub>濃度は、同じ  $\phi_{al}$ で比較したとき、 $\phi_i$ が大きいほど O<sub>2</sub>濃度は高い値 を示す.このことから、 $\phi_i$ の増加につれて、外管から 供給される空気の燃焼に消費される割合が低下するこ とが理解できる.次に、 $\phi_{al}$ に対する O<sub>2</sub>濃度の変化の 傾向について観察する. $\phi_i$ =1.5~4.5 のそれぞれの曲

- 268 -

線には、 *φ<sub>all</sub>*=0.52, 0.63, 0.73, 0.82 付近に変曲点が見 られる. この変曲点をとる *φ<sub>all</sub>*は、図7で示した熱損 失率 *n<sub>H</sub>が極小となる φ<sub>all</sub>*と一致している.

図 9(b)の ømに対する CO 濃度の変化について考察 する. 一般に、単一の予混合火炎の場合、当量比の減 少につれて CO 濃度は単調に低下することが知られて いる、しかしながら、本研究で得られた結果は単純で はない. すなわち, 全ての ø,において, ø, が量論か ら希薄になるにつれて CO 濃度は低下し、ある ø "で 極小値をとる。 ø "がさらに希薄になると、CO 濃度は 一度増加して極大値をとり、それから再び減少する. ømが量論から希薄になるにつれて CO 濃度が低下す るのは、当量比の減少につれて CO 濃度が低下する予 混合火炎の特性と定性的に一致する. しかしながら, ある øa から CO 濃度が増加するのは不完全燃焼とも 関係するが、先にも述べたによう
ø
a の減少は外管か ら供給する空気流量q。の増加を意味する.したがって、 a。の増加によって、反応物質の滞留時間が減少し、CO が完全には酸化されなかった可能性がある. CO 濃度 が極大値をとり、omがさらに希薄になるにつれて CO 濃度が再び減少する原因であるが、このときの ø dl と O2 濃度の曲線に見られる変曲点をとる øal とが一致し ている.したがって,燃料が未燃のまま排出され,そ の結果, CO 濃度が低下したといえる. 最後に、 øiの 増加につれて、CO 濃度の極小値が増加し、その極小 となる ø が 増加する原因について考える. 前述した が、 $\phi_{all}$ が同じ場合、 $\phi_i$ が大きい方が $q_a$ も大きく、燃 焼室内での反応物質の滞留時間は減少する. したがっ て、CO は燃焼器出口に到達するまでに完全には酸化 されず、結果として ø,の増加につれて、CO 濃度の極 小値は増加し、その極小となる øat も増加する.

本研究では燃焼器外側の境界条件を揃えるため水 冷装置を設置して実験を行ったが、これを取り除く ことで熱損失率を改善し、また、図9のCO濃度が 極小となる条件で燃焼させることにより、優れた燃 焼特性が実現できるものと考える.

### 4. 結 言

円筒座標系のよどみ流場を用いた超小型燃焼器 を設計・製作し、内管から過濃予混合気、外管か ら空気を供給することによって、円筒状の過濃予 混合火炎とその外側に拡散火炎を形成させて実験 を行った.燃料にはプロパン、酸化剤には空気を 用いた.得られた知見を以下に要約する.

(1) 燃料と空気の供給流量によっては、燃焼器に

供給される全燃料・空気流量から算出した当 量比 *φ<sub>all</sub>* が希薄可燃限界以下でも燃焼できる.

- (2) 内管から供給される混合気の当量比 Ø, と外 管からの空気流量 qaによっては, 燃焼室内の 温度 T が, Øall に対応する断熱火炎温度を超 えることがある.
- (3) 熱損失率 𝑘𝓊 は 𝑘𝑘𝔄 に対して極小値をもつ.ま
   た, 燃焼負荷率 L と各 𝑘𝔅 における 𝑘𝑘 の最小
   値には極小値が存在する.
- (4) 酸素(O<sub>2</sub>)濃度は、 φ<sub>all</sub>の減少につれて増加する が、円筒状火炎の下流側に形成される花弁形 火炎の局所消炎が顕著に表れると、O<sub>2</sub>濃度は 大きく増加する。
- (5) 一酸化炭素(CO)濃度は、 ø<sub>all</sub> の減少につれて 低下するが、あるø<sub>all</sub> から希薄になると CO 濃度は増加して極大値を取り、再び低下する.
- (6) 各 ø<sub>i</sub>における CO 濃度の極小値は、ø<sub>i</sub>の増加
   につれて大きく、CO 濃度が極小となる ø<sub>all</sub>
   も増加する.

### 文 献

- (1) Fernandez-Pello, A.C., Micropower Generation using Combustion: Issues and Approaches, *Proceedings of the Combustion Institute*, Vol.29 :(2002), pp.883-899.
- (2) Yuasa, S., Oshimi, K., Tennichi, Y., Concept and Combustion Characteristics of Ultra-micro Combustors with Premixed Flame, *Proceedings of* the Combustion Institute, Vol.30: (2005), pp. 2455-2462.
- (3) Sakurai, T., Yuasa, Y., Honda, T., Shimotori, S., Heat Loss Reduction and Hydrocarbon Combustion in Ultra-micro Combustors for Ultra-micro Gas Turbine, *Proceedings of the Combustion Institute*, Vol.32: (2009), pp.3067-3073.
- (4) Yuasa, S., Shimotori, S., Honda, T., Sakurai, T., Sogo, S., Consideration on Burning at High Space Heating Rates in Ultra-micro Combustors For UMGT, *Journal of the Combustion Society of Japan*, Vol. 51, No.156 (2009), pp.142-148.
- (5) Takahashi,Y., Suenaga,Y., Kitano,M., Kudo,M., Response of a Cylindrical Premixed Flame to Periodic Concentration Fluctuation, JSME International Journal, Series B, Vol.49: (2006), pp.1307-1315.
- (6) Suenaga, Y., Kitano, M., Takahashi, Y., Propagation and Extinction of a Cylindrical Premixed Flame Undergoing Equivalence Ratio Fluctuation Near the Lean Limit, JSME Trans B, Vol.73, No.731, (2007), pp.1562-1569.
- (7) Suenaga, Y., Kitano, M., Yanaoka, H., Extinction of Cylindrical Diffusion Flame, Proceedings of the 46th Symposium (Japanese) on Combustion, (2008), pp.44-45.
- (8) Suenaga, Y., Kitano, M., Yanaoka, H., Extinction of Cylindrical Diffusion Flame (Influence of Dilution gas on Extinction), Proceedings of the 47th Symposium (Japanese) on Combustion, (2009), pp.6-7.

-269 -