科学研究費助成事業

研究成果報告

機関番号: 16101
研究種目:基盤研究(C)(一般)
研究期間: 2014~2016
課題番号: 26420146
研究課題名(和文)非予混合火炎の着火遅れに対する希釈進行効果の解明とモデル化に関する研究
研究課題名(英文)Investigation and modeling of progressive dilution effect on ignition delay of non-premixed flame
│ │ 研究代表者
名田 譲(Nada, Yuzuru)
徳島大学・大学院理工学研究部・准教授
研究者番号:50383485

研究成果の概要(和文):本研究では非予混合火炎の着火遅れに対する希釈進行効果を明らかにし,その予測モ デルを構築するために,対向流層流拡散火炎の数値計算と,高温希釈ガスを巻き込む乱流浮き上がり非予混合火 炎の実験を行った.数値計算結果から,既燃ガスの希釈により着火遅れは短くなるが,過度の希釈は着火を遅ら せること,希釈率の時間変化は着火遅れに強い影響を及ぼすことがわかった.さらに実験結果から,希釈ガスの 巻き込みに起因する濃度低下により浮き上がり高さは高くなること,温度上昇により浮き上がり高さは低くなる ことを明らかにした.これら巻き込みに起因する現象を再現するモデルを構築し,良好な結果を得た.

研究成果の概要(英文): In order to clarify and model the progressive dilution effect on ignition delay of non-premixed flame, we conducted numerical simulations for opposed laminar diffusion flames, and measured liftoff heights of turbulent lifted flames entraining diluent gases with high temperatures. The results obtained from the simulations reveal that dilution with high temperature gases shortens the ignition delay time whereas an excessive dilution delays the ignition. In addition, a time variation of dilution ratio of oxidizer significantly influences the ignition delay time. The experimental results demonstrate the increase in liftoff height with decreasing concentrations of reactant resulting from entrainments of diluent gas, and also the decrease in the height with elevating temperature of diluent gas. A model suggested in the present study successfully predicts the liftoff height variation associated with the diluent entrainments.

研究分野: 燃焼工学

キーワード: 非予混合浮き上がり火炎 既燃ガス希釈 着火遅れ時間 浮き上がり高さ フレームレット着火モデル 予混合モデル

1. 研究開始当初の背景

燃焼装置において,既燃ガス希釈は窒素酸 化物などの排出抑制に多く用いられる.例え ば,内燃機関における EGR や,燃焼炉やボ イラーにおける既燃ガスの内部再循環の利 用である.さらに,既燃ガス希釈は火炎を安 定化させる[1].

燃焼室(炉)の火炎がノズルから離れ浮き 上がった場合を考える(図1参照).これは, 火炎が消える直前に頻繁に観察される現象 である.この場合,火炎は既燃ガス希釈によ り,次のように着火で維持される[1]. (1)燃料もしくは燃焼用空気の流れが周囲の 高温既燃ガスを巻き込みながら発達する. (2)空気,燃料および既燃ガスが混合し,高温 かつ反応物濃度の低い混合気が形成される. (3)十分に既燃ガス温度が高い場合,混合気は 自着火する.この結果,火炎は維持される.

着火条件(温度と反応物濃度)および着火 遅れ時間に対する希釈の影響を明らかにす るために,希釈された空気と燃料からなる対 向流を用いた研究が行われた[2][3].これらの 研究と図1に示す実際の火炎の違いを以下に 説明する.図2に希釈率[4],温度および濃度



図1 炉内浮き上がり火炎の模式図



の時間変化を示す.ここで,希釈率は巻き込 まれた既燃ガスの質量割合である.以前の研 究[2][3]は,希釈率が時間経過によらず一定と した場合に対応する.つまり,着火までに温 度と濃度は変化しない.しかし,実際の火炎 では,下流に行くに従い希釈は進行し,希釈 では,下流に行くに従い希釈は進行し,希釈 では,下流に行くに従い希釈は進行し,希釈 では、下流に行くに従い希釈は進行し, を 取りたるしため,着火までに温度の ため、 と 見し,反応物濃度は低下する.この着火遅 れ時間内における反応物濃度と温度の時間 変化の影響が希釈進行効果である.希釈進行 効果は着火条件または着火遅れ時間に強い 影響を与えるにも関わらず,その影響を予測 するモデルは提案されていない.このため, 建築直後の炉において失火トラブルが多く 発生している.

2. 研究の目的

本研究では、着火遅れ時間に対する希釈進 行効果の影響を明らかにすることを目的と する.

図3は,研究代表者が求めた反応物噴流に おける希釈率 K の変化を示している[3]. 横 軸は反応物噴流を供給するノズル出口から の距離である.ノズル出口から離れるに従い, 希釈率は急激に増加する.すなわち,時間の 経過とともに希釈は進行し,この結果,反応 物濃度は低下し,温度は上昇する.この反応 物濃度と温度の時間変化の,着火遅れに対す る影響を明らかにする.また,実際の希釈現 象は噴流の境界層における乱流運動に起因 することから,着火遅れ時間に対する希釈率 変動の影響を明らかにする.

非定常フレームレットモデルで用いられ るフレームレット方程式は、希釈進行効果を 考慮できない.このため、燃焼室内の燃焼現 象に対して、フレームレットモデルの適応は 難しいとされてきた.本研究では、希釈進行 効果を考慮できる非定常修正フレームレッ ト方程式を導出する.以下、この方程式を用 いた着火モデルのことを「非定常修正フレー ムレット着火モデル」と呼ぶ.このモデルの 構築と改良を行う.

- 3. 研究の方法
- (1) 数值的研究

本研究では、フレームレットの概念に基づき、着火現象を火炎片における着火で模擬す





図4計算領域模式図

る.計算には,汎用流体解析ソフトの ANSYS Fluent を用いた. ANSYS Fluent で非定常 二次元計算を行うにあたり必要となる基礎 方程式は,低マッハ数近似を施した,運動量 保存式,化学種の保存式,エンタルピーの保 存式の3式である.当初,対向流の一次元計 算を試みたが,いずれも収束性に問題があっ たため,商用ソフトウェアである Fluent を 採用した.

計算領域の模式図を図4に示す.計算は対 向流バーナーを模擬した軸対象二次元平面 において行われた.図中,上側から燃料が流 入し,下側から酸化剤が流入する.左側の境 界が対象軸となり,右側の境界は流出境界と なる.流出境界では,勾配ゼロのノイマン境 界条件を課した.ノズル半径は100 mm であ り,ノズルの間隔は20 mm である.燃料は温 度 300 K のメタンである.反応機構には GRI3.0 を用いた.計算負荷低減のために, skeletal 反応機構を検討したが,予測精度の点 から GRI3.0 を用いた.

(2) 実験的研究

本研究では、燃料、酸化剤、既燃ガスを模 擬した低酸素濃度ガスからなる三流体の浮 き上がり火炎を対象として実験を行い、浮き 上がり高さに対する既燃ガス希釈の影響を 調べた.

図5に実験装置の模式図を示す.実験装置 は同軸三重管ノズルと、それを囲うフードか らなる.同軸ノズル中央から順に、燃料、酸



図 5 実験装置模式図

化剤,周囲ガスが供給される.この周囲ガス は循環する既燃ガスを模擬している.酸化剤 と周囲ガスは空気と窒素または二酸化炭素 の混合気である.燃料ノズル,酸化剤ノズル および周囲ガスノズルの内径は,それぞれ 2 mm, 30 mm および 200 mm とした.

燃料には、プロパンと窒素の混合気を用いた。プロパンの濃度 X_F は 70 vol.%である。酸化剤酸素濃度 $X_{02,0}$ および周囲ガス酸素濃度 $X_{02,C}$ は、21 vol.%から 18 vol.%とした。周囲 ガスは電気ヒーターにより加熱される。ただし、周囲ガス流速の均一性を保つために、周囲ガスの温度を 560 K に制限した。1000 K 程度の高温既燃ガスの内部循環が発生する小型燃焼炉を検討したが、浮き上がり高さの測定精度が低いため、使用を断念した。現在周囲ガスの予熱には電気ヒーターを用いているが、予備バーナーによる高温既燃ガスの生成装置が必要と考えられる。

燃料流速 U_F は 7 m/s からブローアウトが発 生する流速の範囲で変化させた.室温条件で の酸化剤と周囲ガスの流速は 0.2 m/s であり, 昇温条件 (560 K) では 0.2 m/s と 0.3 m/s とな る.浮き上がり高さの測定は、デジタルカメ ラ (Nikon D90) による火炎の直接撮影によ り行われた.200 枚の写真の浮き上がり高さ を平均し、平均浮き上がり高さ Hを求めた.

4. 研究成果

(1) 数值的研究

図6に着火遅れに対する酸化剤の酸素濃度 の影響を示す.本計算では、着火時刻を酸化 剤の温度より1%上昇した時刻とし、反応開 始(計算開始)から着火までの時間を着火遅 れ時間とする.燃料はメタンで、酸化剤の温 度は1400 K とした.また、酸化剤を窒素で 希釈することで、酸素濃度を低下させた.酸 化剤の酸素濃度が低下すると着火遅れが増 加することがわかる.

図7に着火遅れに対する酸化剤温度の影響 を示す.計算条件として酸化剤温度を T_{oxi} =









1400 K, T_{oxi} = 1600 K, T_{oxi} = 1800 K の 3 条件 とした.酸化剤酸素濃度は 21% である.化学 反応時において反応物温度の低下に伴い反 応が抑制されるため,酸化剤温度の逆数の増 加により着火遅れは長くなることがわかる.

図8に着火遅れに対する既燃ガス希釈の影響を示す.計算条件は希釈度をK = 0,0.25,0.5,0.75,0.95の5条件とした.希釈度は以下の式

$$K = M_d/(M_r + M_d)$$

 $M_d = 既燃ガス質量$
 $M_r = 反応物質量$

であらわされ,既燃ガスは 1800 K の量論燃 焼時の既燃ガス (CO₂, H₂O および N₂)で模 擬した.希釈度が高くなるにつれ反応物濃度 は低下し,酸化剤流と燃料流の間に形成され る混合気の温度は高くなる.図8よりK = 0からK = 0.5の場合,希釈率が増加すると着 火遅れ時間は減少する.反応物(燃料と酸化 剤 O₂)濃度の低下に対して,反応物温度の上 昇の影響が大きいため,希釈率が増加すると 着火遅れが短くなると考えられる.一方で, K = 0.5 からK = 0.75の場合,反応物濃度低下 の影響が強くなり,希釈率が増加すると着火 遅れ時間は長くなる.希釈度K = 0.95におい ても計算を行ったが,反応物濃度が低すぎる ため着火しなかった.

噴流火炎における既燃ガスの巻き込みを 模擬するために,酸化剤濃度を21%から9% まで時間に対して線形に変化させた(図9). この場合の着火遅れを図10に示す.酸化剤





図 10 酸化剤酸素濃度の減少速度の影響

の温度は 1600 K 一定とし、二酸化炭素で希 釈することで酸素濃度を低下させた. 横軸は 酸素濃度の低下速度であり、既燃ガスの巻き 込み流量に相当する. 巻き込み流量が増加す るに従い、着火遅れは増加する傾向にある. これは、酸素濃度の時間変化が着火遅れに強 い影響を及ぼすことを示している.

酸化剤酸素濃度が変化する場合,燃焼場を 混合分率で記述することは困難となる.これ は、フレームレット方程式に濃度の時間変化 項が現れるためである.図 10 に示す結果を フレームレット方程式で表現する手法の開 発が今後必要となる.

(2) 実験的研究

本研究では、窒素および二酸化炭素と空気 を加熱することで既燃ガスを模擬する.図11 に燃料流速 U_Fに対する浮き上り高さ H の変 化の一例を示す.図中の横軸は燃料流速 U_F, 縦軸は浮き上がり高さ H を表している.また, 図中のエラーバーは浮き上がり高さの時間 変化に関する標準偏差を示す.周囲ガスの温 度は 300 K と 560 K であり、周囲ガスは二酸 化炭素により希釈されている.

図 11 に示す浮き上がり火炎の燃料流速に 対する挙動は次のとおりである.周囲ガス温 度 300 K,酸素濃度 21%の場合, $U_F = 5$ m/s で付着火炎であった拡散火炎は, $U_F = 6$ m/s にて層流浮き上がり火炎となる.6 m/s $\leq U_F$ ≤ 13 m/s の範囲は,流れ場が層流から乱流へ と遷移する領域であり,浮き上がり高さは緩 やかに上昇する. $U_F \geq 14$ m/s の流れ場が完 全に乱流に遷移した領域では,浮き上がり高 さは燃料流速の増加に対して線形に高くな る.

周囲ガス酸素濃度が低下するにしたがい, 浮き上がり高さは高くなる.さらに,周囲ガ ス温度の上昇により浮き上がり高さは急激 に低下することがわかる.これらの現象は, 既燃ガスを模擬した周囲ガスを巻き込むこ とにより生じる.

図 12 は、従来の浮き上がり高さ予測モデ



ルである予混合火炎モデルを用いて、図 11 に示す浮き上がり高さと燃料流速の関係を 整理した結果である.従来の予混合火炎モデ ルでは, 既燃ガス巻き込みによる希釈が無い 場合,無次元浮き上がり高さHSL/VFと無次元 流速 $(\rho_F / \rho_O)^{1.5} U_F / S_L$ の間には線形関係が成立 する. ここで, *S_L*は層流燃焼速度, *v_F*は燃料 の動粘性係数, $\rho_F \geq \rho_0$ はそれぞれ燃料と酸化 剤の密度である.一方,本研究で対象とした 巻き込みによる希釈効果が強い火炎では、図 12 に示すように、実験結果を一つの直線で表 すことはできず,その傾きも実験条件ごとに 大きく異なる.

本研究では、希釈による温度上昇と反応物 濃度低下の影響を考慮した修正予混合火炎 モデルを構築した. 図 13 は図 11 に示す浮き 上がり高さと燃料流速を修正予混合モデル により整理した結果である. 修正予混合モデ ルは、既燃ガスおよび既燃ガスを模擬したガ スの巻き込みによる希釈効果を考慮したモ







図 13 修正予混合火炎モデルに基づく結果

デルである.このモデルを用いることにより, 無次元浮き上がり高さ HSLK/VF と無次元流速 $(\rho_F / \rho_{O,K})^{1.5} U_F / S_{L,K}$ の間には線形関係が得られ る.ここで、S_{LK}は希釈された予混合気の層 流燃焼速度を、*ρ*_{0.K} は希釈された酸化剤の密 度を示している.

以上, 浮き上がり高さに対する既燃ガス希 釈の影響を考慮した浮き上がり高さの予測 式を構築できた. 今後予熱温度を高くするこ とで、着火に基づく浮き上がり火炎を再現し、 数値計算による着火遅れとの関係を明らか にすることが必要となる.

参考文献: [1] 名田ら, 燃焼学会誌, 53 巻, (2011), pp. 262-270. [2]Langille, et al., Combust. Sci. Tech., Vol. 178 (2006), pp. 635-653. [3] 名 田ら,日本機械学会論文集 B 編, 78 巻, (2012), pp. 1127-1142. [4] 名田ら, 日本機械学会論文 集B編, 75巻 (2009), pp. 1870-1878.

5. 主な発表論文等

- 〔雑誌論文〕(計 0件)
- 〔学会発表〕(計 3件)
- ①石原達朗, 川崎史也, 名田譲, 木戸口善行, 乱流拡散火炎の浮き上がり高さに対する 巻き込みによる温度上昇と希釈効果の影 響の解明,日本機械学会 中四国学生会第 47 回学生員卒業研究発表講演会, 2017 年 3月6日,広島工業大学(広島県·広島市).
- ②川崎史也,野村匠太,石原達朗,名田譲, 木戸口善行,乱流非予混合火炎の浮き上が り高さに対する既燃ガス温度の影響の解 明, 第54回燃焼シンポジウム, 2016年11 月23日,仙台国際センター(宮城県・仙 台市).
- ③高橋伸佳, 今岡雅彦, 松本正幸, 杉山和也, 名田譲,木戸口善行,気体燃料を用いた高 温空気燃焼の NOx 排出特性に対するバー ナー構造の影響,日本機械学会 中四国学 生会第46回学生員卒業研究発表講演会, 2016 年 3 月 8 日,愛媛大学 (愛媛県·松 山市).

[その他]

研究代表者ホームページ

http://www.me.tokushima-u.ac.jp/pel/japanese/jp -index.html

6. 研究組織

(1)研究代表者

名田 譲(Nada Yuzuru) 徳島大学・大学院理工学研究部・准教授 研究者番号:50383485