LIF・干渉画像法による噴霧流中の蒸気および液滴径・速度の同時計測

学籍番号 80121807 黒沢亮 指導教員 菱田公一

1. 緒言

多くの熱機関において採用されている噴霧拡散燃焼におい て,熱効率の向上・有害排出物の低減等,環境負荷の軽減の ためには,蒸気の濃度分布,液滴径分布など噴霧流中の液滴 および蒸気相の流動構造を非接触かつ高空間分解能で計測し, 解明することが必要である.そこで本研究では,蒸気濃度分 布計測にレーザ誘起蛍光法(以下 LIF法),液滴径および液滴 速度の計測に干渉画像法(以下 ILIDS 法)を同時に用いる新 たな気液二相同時計測手法の開発を行う.また計測された結 果より蒸発を含む噴霧中の蒸気相および液滴の流動構造を明 らかにする.

2. 計測原理

2.1 計測システムの概要

LIF 法および ILIDS 法を融合するにあたり両計測法に用い る 2 つのレーザ光源,および蛍光発光と散乱光を分離するこ とが必要となる.そこで本研究では蛍光剤にアセトン,励起 光源および液滴の照射光源に Nd:YAG レーザ(New wave Research, Gemini)を用いる.Nd:YAG レーザに関しては 2 種類 の非線形素子を用いることによって,単一のレーザヘッドに よる 2 波長(532nm: for ILIDS 50mJ/pulse, 266nm: for LIF 20mJ/pulse)同時発振を可能としている.また,ダブルパル スレーザを用いることにより,ILIDS 法にて液滴速度の計測 を可能とした.蛍光剤として用いるアセトンは 445・480nm をピークとし蛍光発光する⁽¹⁾.ILIDS 法に用いる散乱光の波 長を 532nm とすることにより,蛍光発光と液滴からの散乱光 の波長が異なる.この波長の違いを利用し,光学フィルタに て蛍光と散乱光を分離する.

2.2 LIF 法⁽²⁾

LIF 法を用いて噴霧流中の蒸気濃度分布計測を行うにあた り,LIF 画像内で液滴と蒸気を区別する必要がある.また, 液滴の蛍光発光は非常に強く周辺にハレーションを生じる. そこで本研究では閾値を用いて液滴からの蛍光発光およびハ レーションを除去し,蒸気のみを計測する.本研究ではアセ トンの飽和蒸気濃度に相当する輝度値を閾値として用いた. 2.3 ILIDS法

液滴からの散乱光が作る干渉縞によって液滴径を計測する ILIDS 法は Maeda *et al*⁽³⁾によって改良され 6000~10000 個/cm³ の高数密度場での計測が可能となった.さらに微小時間間隔 の干渉画像において干渉縞の相互相関を取ることによって 個々の液滴速度ベクトルの計測が達成され,本研究では液滴 速度ベクトルおよび液滴径の計測に ILIDS 法を用いた.

3. 実験装置

実験装置の概略図を Fig.1(a)に示す.Nd:YAG レーザより発振された2波長を含むレーザ光は2枚のシリンドリカルミラ ーで反射すことにより色収差の無い状態でシート状にされ測 定領域に照射される.測定領域内の蛍光発光および液滴から の散乱光はフィルタによって分離され,それぞれ別々の CCD カメラにて撮影される Figure 1(b)に本研究で用いる光学フィ ルタの透過率およびアセトンの蛍光発光スペクトルを示す. これより蛍光発光および液滴からの散乱光は相互に干渉する ことなく分離できることが確認できる.

噴霧ノズルには Delavan 社製一流体ノズル (typeB, 0.5GPH(0.41g/s), solid cone)を用い, 0.2MPa の圧力でアセトンを連続噴霧する.なお,座標軸に関してはノズル下流方向を z 軸,半径方向を r 軸,ノズル孔を原点と定義する.両計測法の撮影領域は 10×10mm²であり,それぞれのカメラで同 ーグリッドを撮影することにより位置較正を行った.

4. 計測結果

4.1 噴霧内蒸気・液滴の同時計測

噴霧流中の瞬時蒸気濃度分布と液滴径・速度ベクトルを Fig.2 に示す.計測領域は z=30mm, r=8mm である.蒸気濃度 分布において閾値によって除去された液滴は黒丸で示されて いる.Fig.2 より LIF 法で計測された液滴と ILIDS 法によって 計測された液滴とが良好に一致していることが確認でき,同 時計測が可能であることを示した.





Figure 2 Instantaneous vapor concentration and droplet size and velocity at z=30mm, r=8mm

4.2 液滴の蒸発を含む噴霧流の質量流束

本計測法にて噴霧流中の蒸気,液滴の同時計測が可能なことより z=30,50,70mm の各 z 断面において蒸気,液滴の質量流束ならびに断面間の液滴の蒸発を算出し,噴霧流の質量流束比の変化を検討する.

質量流束算出にあたり液滴をそれぞれ~25µm,25µm ~40µm,40µm~の階級に分類し,各階級の代表粒径を20µm, 32.5µm,60µmと定義し,解析を行う.なお,小径液滴は気 流への追従性が高いことから本研究では25µm以下の小径液 滴速度を蒸気速度と仮定し,Table1に示す算出条件で蒸気・ 液滴の質量流束ならびに液滴からの蒸発量を算出した.

Averaged region	$5 \times 5 \text{mm}^2$
Diffusion coefficient $D[m^2/s]$	1.08×10^{-5}
Schmidt Number Sc[-]	0.56
Mass fraction at droplet surface Ys[-]	0.242

Table 1 Analysis conditions

蒸気質量流束は平均蒸気濃度と蒸気速度によって,液滴質 量流束は各粒径クラスの液滴数密度・液滴速度によって各領 域で算出した後,それらを積算することによって求めた(Fig.3 参照).個々の液滴からの蒸発量 m_d[kg/s] に関しては Rantz-Marshallの実験式より式(1)で示される.

$$m_d = 2\pi \left(\frac{d}{2}\right) \rho_f D(Y_s - Y_g) \left(2 + 0.6Sc^{1/3} \operatorname{Re} p^{1/2}\right)$$
(1)

式(1)より粒径クラス別に代表粒径の液滴1つが生成する蒸気 量を算出した後,液滴数密度,液滴速度を用いて総蒸発量を 積算した.なお,粒子レイノルズ数 Rep は,代表長さ,代表 速度をそれぞれ液滴径,気流との速度差によって定義し,周 囲流の質量分率 Yg[-]は平均蒸気濃度より算出した.

実験によって計測された各 z 断面における蒸気,液滴の質 量流束ならびに算出された液滴からの蒸発量比を Fig.4 に示す.これより,z 方向への質量流束比の変 化が液滴の蒸発によってもたらされる過程を定量的 に示した.

4.3 クラスタの認識

噴霧流中の液滴数密度は時空間的に一様でなく, 数密度の高い領域(クラスタ)が存在することが知ら れており,Fig.2を詳細に見ると蒸気濃度・液滴数密 度は一様でなく,蒸気濃度の高い塊(クラスタ)が存 在していることが確認できる.そこで蒸気濃度の高 い塊をクラスタとし,平均蒸気濃度と比較すること によってクラスタを抽出する.

なお,蒸気濃度分布において,液滴からの蛍光発







Figure 4 Mass flux ratio conversion of vapor and droplet

光およびハレーションを閾値によって除去するため,同時に 蒸気濃度データも欠落する.そこで蒸気濃度分布を空間平均 した後,複数の蒸気濃度分布(約700枚;測定時間約7分)を 平均することによって液滴の蛍光発光およびハレーションを 除去し,平均蒸気濃度分布を算出する.瞬時蒸気濃度も同様 に空間平均し,平均蒸気濃度分布と比較して15%以上高い領 域をクラスタと認識した(Fig.5).ここで噴霧外縁に相当する r=8mmの領域に着目し,z方向への変化を測定した.

4.4 クラスタ内・外の液滴速度

ILIDS 法によって計測された液滴をクラスタ内・外に存在 する液滴に分類した後,噴霧軸方向速度 V[m/s]に着目し解析 した結果を Fig.6 に示す.これよりクラスタ内に存在する液 滴はクラスタ外の液滴に比べて速い速度を持っていることが 分かる.これはクラスタ領域内は蒸気濃度が高く,また液滴 の蒸発から蒸気が供給されることから周囲気流の速度が速く なるためと考えられる.周囲流速度は 25µm 以下の液滴速度 より,クラスタ内が 0.8m/s,クラスタ外が 0.6m/s であると仮 定し,60µm の液滴の減衰過程を算出した.算出した結果と 実験結果と Fig.7 にて比較した結果,良好な一致を確認した.

5. 結言

噴霧中蒸気濃度計測を LIF 法,液滴径・速度計測に ILIDS 法を用いる新たな同時計測手法の開発を行った結果,これら の同時計測が可能となった.計測値より噴霧流質量流束の構 成比率において,液滴からの蒸発によって蒸気の割合が上昇 することを定量的に確認した.また,瞬時蒸気濃度分布より クラスタを抽出した結果,周囲気流速度の違いから噴霧軸方 向速度が異なることを示した.

参考文献

- (1) A.Lozano et al, Experiments in Fluids, **13**(1992), 369
- (2) S.Yamamoto et al., Thermal sci. and eng., 9-4(2001), 85
- (3) M.Maeda et al., Experiments in Fluids., 33(2002), 125



Figure 5 Cluster extraction process (a); averaged vapor concentration distribution (b); cluster distribution of Fig.2







Figure 7 Comparison of 60µm droplet downstream velocity V between numerical and experimental result