すす粒子モーメント計算へのガウシアン過程回帰の導入

研究代表者 九州大学大学院工学研究院機械工学部門 助教 安藤 詩音

1. 緒言

多環芳香族炭化水素 (PAH, Polycyclic Aromatic Hydrocarbon) やすすは気候変動を引き起こし得るのみならず,人体の呼吸器官に対しても悪影響をおよぼし得るため,排出の低減が強く求められている.これらは主に自動車用エンジンや産業炉内における炭化水素燃料の不完全燃焼によって生じる.したがって,すす粒子の生成メカニズムを明らかにすることは重要であり,これまで多くの研究が進められてきた[1–3].

すす粒子は PAH からの核生成の後,凝集や表面成長を繰り返すことで成長する.ナノ 粒子の成長モデルの理論的枠組みは Smoluchowski[4-6]によって初めて構築され,粒子の 凝集過程が Smoluchowski 方程式と呼ばれる支配方程式によって記述された.その後エア ロゾルの研究領域を中心に洗練され,エアロゾルの速度分布や粒径分布が統計的に記述さ れた[7].同時に,工学分野でも応用されるようになり,Williams は Williams 方程式を構 築し,衝撃噴流からの衝突や空力抵抗により成長する噴霧火炎中の液滴の挙動を記述した [8].

Smoluchowski 方程式は無限個の微分方程式によって粒子集団の時間発展を表す. ゆえ にこの方程式を厳密に解くことは不可能であり,いくつかの解析手法が提案されている. モンテカルロ法は最も精度の高い計算手法の一つであり,stochastic particles と呼ばれる ランダムにサンプリングされた粒子の集団の成長を追跡することで,粒子の粒径分布関数 を取得する方法である[9].しかし,精度の高い粒径分布関数を取得するためには,多数の 粒子を追跡する必要があり,計算コストは高い.ゆえに,予混合層流火炎などに適用が限 定されている[10].一方で,モーメント法は粒径分布関数を求める代わりに,数次の粒径 分布関数のモーメントのみを算出する.そのために計算負荷が小さく,すす粒子の粒径分 布関数を評価する手法として最も広く用いられている[11].例えば,Appelらは C2 炭化水 素燃料の層流予混合火炎に適用し,バーナー軸上のすす体積分率を高い精度で再現できる ことを示した[12].また,Wang はエチレンの対流拡散火炎中でのすす生成のシミュレー ションを実施した[13].彼らは実験との比較から,すす表面成長におけるアセチレンの効 果の大きさを示した.近年では、3次元でのディーゼルエンジン内のシミュレーション[14] や多成分燃料の燃焼シミュレーション[11]においても適用され始めている.

モーメント法の重要な特徴は凝集や表面成長に伴うソース項が輸送モーメントの関数に なっておらず、分数次モーメントや負モーメントに依存することである. 言い換えれば、 これがクロージャー問題を生むことである. このソース項を閉じる手段によってモーメン ト法は MOMIC (Moments with Interpolative Closure) [15,16] と QMOM (the quadrature method of moments) [17,18]の2つに分類される. MOMIC は Frenklach[16]によって提 唱された手法でラグランジュ補間を 2 回用いることによって方程式を閉じる(詳細は後述). MOMIC は計算効率性のみならず数値ロバスト性に長けており, 3D-CFD との組み合わせにも適している[19]. 一方で,補間手法により,計算精度が大きく影響を受けることが指摘されてきた[15]. 初期の MOMIC モデルでは負の無限大オーダーのモーメントを用いて,負の分数次モーメントを補間したが[15],後のモデルでは負の分数次モーメントをの,1,2 次モーメントで補間する手法が提案されている[20,21]. これらの手法の精度がWick らによって検証されている[19]. しかし,補間スキームによる精度検証については十分実施されていない. ラグランジュ補間は考慮するモーメントのオーダーを多くするとルンゲ現象と呼ばれる数値不安定性を示すことも指摘されている[22]. これに対処するため,Roy らはラグランジュ補間の代わりに Stineman 補間を用いて分数次モーメントを算出した[22]. その結果,ルンゲ現象を回避できる可能性はあるものの,精度としては大きな改善が見られなかったと結論付けている.

そこで、本研究ではラグランジュ補間の代わりにガウシアン過程(GPR)を用いること で分数次モーメントおよび凝集項を算出する.ガウス過程はノンパラメトリックな回帰手 法であり、非線形モデルに対しても適用可能である.したがって非線形的な関数の出力を 推測する手法として、燃焼研究でも応用され始めている[23].その特徴として、目標変数 の期待値に加えて、信頼度が算出される.ゆえに、輸送モーメント補間時における誤差を 評価することが可能となる.本研究では炭化水素燃料の0次元熱分解計算に MOMIC とガ ウス過程を組み合わせた新モデル(MOMIC-GP)を適用し、凝集項計算の誤差評価を実施し た.計算結果は Alexiou らの衝撃波管実験と比較した[24].

2. 数値計算

2-1. MOMIC

Smoluchowski 方程式からの MOMIC の導出過程については Frenklah[16]に詳細に解 説されている. ここでは概略を述べる.

r次モーメントは式(1)のように定義される.

$$M_r \equiv \sum_{i=1}^{\infty} m_i^r N_i \tag{1}$$

核生成,凝集および表面成長を考慮したすす粒子のモーメント方程式は式(2)のように書ける.

$$dM_r/dt = R_r + G_r + W_r \tag{2}$$

ここで、 G_r は凝集項であり、粒子クラスi=1から∞までの Smoluchowski から数学的に厳密に式(3)のように変形される.

$$G_{r} = 1/2 \sum_{k}^{r-1} {}_{r}C_{k} \left(\sum_{i=1}^{\infty} \sum_{j=1}^{\infty} m_{i}^{k} m_{j}^{r-k} \beta_{ij} N_{i} N_{j} \right)$$
(3)

ただしβ_i」は衝突係数である. 粒子が希薄に分布し自由行程が十分長いとみなせるならば式

(4)のように書ける.

$$G_r = \sum_{i=1}^{\infty} \sum_{j=1}^{\infty} (m_i + m_j)^{1/2} m_i^{1/2} m_j^{1/2} \left(m_i^{1/3} + m_j^{1/3} \right)^2 N_i N_j$$
(4)

式(4)は式(3)に代入して以下のように書ける.ただし,式(4)は(*m_i+m_i*)^{1/2}項を含むため,こ れ以上展開することができない.これに対処するため,MOMICでは補間を用いる.ここ で gird function を以下のように定義する.

$$f_{l} = \sum_{i=1}^{\infty} \sum_{j=1}^{\infty} (m_{i} + m_{j})^{l} m_{i}^{1/2} m_{j}^{1/2} (m_{i}^{1/3} + m_{j}^{1/3})^{2} N_{i} N_{j}$$
(5)

gird function に対して、lが非負整数の時、 $(i + j)^{1/2}$ 項は展開できる.例えば、l = 0であれば式(6)となり、分数次オーダーのモーメントの和積で表すことができる.

$$f_0 = \sum_{i=1}^{\infty} \sum_{j=1}^{\infty} (m_i^{7/6} m_j^{1/2} + 2m_i^{5/6} m_j^{5/6} + m_i^{1/2} m_j^{7/6}) N_i N_j = 2\mu_{7/6} \mu_{1/2} + 2\mu_{5/6} \mu_{5/6}$$
(6)

MOMIC ではまず,この分数次オーダーのモーメントを整数次モーメントのラグランジュ 補間によって評価する.本研究では Frenklah[20]を参照に,負分数次モーメントは最初の 3 次のモーメントで,正分数次モーメントは非負整数次モーメント全てを使って求めた. さらに, *l* = 1/2の grid function については*l* = 0,1,2,…からラグランジュ二次補間によっ て求めた.以上に述べたように,MOMIC では凝集によるソース項を算出するために,分 数次モーメントおよび grid function の補間を 2 回実施している.本研究では,この 2 回 の分数次モーメントおよび grid function のそれぞれをラグランジュ補間とガウス過程の 結果で比較し,ラグランジュ補間による誤差の評価を実施した.なお,表面成長項の計算 においても,分数次モーメントが用いられるが[16],MOMGP では表面成長項も GP によ る分数次モーメントを使って算出している.

2-2. GP

GP についてはビショップら[25]に詳説されており、ここでは概略を述べる. ガウス過程は入力xから目標変数yの分布を予測する確率的生成モデルの一つである.入力 xと出力yの関係が観測ノイズを用いて $y_n = f(x_n) + \epsilon_n$ のように書けるとする.ガウス過程で は入力変数列X = [x1, x2, ..., xN]に対する出力yの値y1, y2, ..., yNの同時分布が多変量ガウ ス分布に従う、すなわち $p(y) \sim N(0, K)$ と仮定する.ただし、K はカーネル行列であり、そ の成分はカーネル関数式 $K_{nn'} = k(x_n, x_{n'})$ で与えられる.カーネル関数としてガウスカー ネルを用いると

$$k(x_n, x_{n'}) = \theta_1 \exp\left(-|x_n - x_{n'}|^2/\theta_2\right)$$
(7)

と書ける. ガウス過程の学習は訓練データに含まれない入力 x_{N+1} での目標変数 y_{N+1} を予測 することを目的とする. ガウス過程では $Y [cy_{N+1}$ を追加した $y^* = [y_1, y_{2, *}, y_{N+1}]$ もガウス 分布に従うので

$$\binom{\mathbf{y}}{y_{N+1}} \sim N\left(0, \begin{pmatrix} \mathbf{K} & k_* \\ k_*^T & k_{**} \end{pmatrix}\right)$$
(8)

ただし, $k_* = (k(x_{N+1}, x_1), \dots, k(x_{N+1}, x_N))^T$ かつ $k_{**} = k(x_{N+1}, x_{N+1})$ である. ゆえに, **y**が 与えられたときの y_{N+1} の条件付確率は以下のように求まる.

$$p(y_{N+1}|\mathbf{y}) = N(k_*^T K^{-1} \mathbf{y}, k_{**} - k_*^T K^{-1} k_*)$$
(9)

なお,カーネル関数式(7)にはハイパーパラメータ θ_1 および θ_2 が含まれているが,これは尤 度が最大になるように最適化を実施した.

2-3. 計算条件

本研究では炭化水素燃料の熱分解の 0 次元計算を実施した. Table 1 には計算条件を示 す.計算結果は Alexiou らの実験結果[24]と比較検証した.彼らは衝撃波管実験を実施し ており、ゆえに本研究では定温定圧での計算を行った.初期温度は 1500 から 2500K まで 変化させ、初期圧力は各条件で計測された圧力の平均値を使用した.計算時間は 1.0, 1.5 および 2.0msec とした.

Table 1Calculation conditions

Mixture (mol%)	Pressure [kPa]
Ar 99 %/ C ₆ H ₅ CH ₃ 1 %	258
Ar 99 %/ $C_6H_5CH_3$ 0.7 %, <i>n</i> C_7H_{16} 0.3 %	273
Ar 99 %/ C ₆ H ₅ CH ₃ 0.7 %, n ·C ₇ H ₁₆ 0.3 %	276
Ar 99 %/ C ₆ H ₅ CH ₃ 0.7 %, n C ₇ H ₁₆ 0.3 %	288

3. 結果

上述したようにカーネル関数(式(7))はハイパーパラメータを2つ(θ_1 , θ_2)含んでお り、これらは尤度が最大化するように最適化する必要がある.しかしながら、熱分解シミ ュレーションは非定常な現象であり、モーメントは時間の経過とともに変化する.そのた め、最適化を時間刻みごとに実行すると、CPU時間が増大してしまう.そのため、まず粒 子成長計算を含まない、すなわちモーメント法を組み込まない計算を実施して各化学種の 挙動を調査した.Fig.1にはトルエンおよび核生成に関わる PAH であるベンゾ[ghi]ペリ レンおよびピレンのモル分率を示す.さらに、Fig.1にはピレンの変化率も示した.初期 条件はアルゴン 99%+トルエン 1%(モル分率)、初期温度 2000K である.Fig.1に示さ れるように、計算開始直後にトルエンは熱分解を開始し、同時にピレンの生成が始まる. 本研究で使用した反応モデルでは、C1-C4 分子からのベンゼンまでの分子成長に加えて、 コロネンまでの PAH の生成および成長を含んでいる[26].したがって、ピレンの消費が始 まると同時にベンゾ[ghi]ペリレンの生成が始まる.コロネンも生成され始めるが、その増 加は緩やかである.しばらくすると、0.2ms 頃にベンゾ[ghi]ペリレンおよびピレンのモル 分率も減少し始めるが,コロネンは2msま でモル分率が増大し続けた.したがって, 全化学種のモル分率が2ms以内に一定に なることはなかった.しかし,例えば,コ ロネンのモル分率の変化率は0.5ms以降, 10⁴[1/sec]以下であり,それ以降も減少し 続ける.上述のようなモル分率の変化は, 他の初期条件においても観察された.ゆえ に,0.5ms以降のモーメント値もほぼ一定 の値を示すものと予想される.そこで,本 研究では0.5msにおけるモーメントにガ ウス過程を適用した際の最適なハイパー パラメータを用いて,MOMIC-GPによる すす生成計算を実施した.

次に分数次モーメントの評価におよぼ す補間および回帰手法の影響を調査する. Fig. 2 には Fig. 1 と同様の初期条件(アル ゴン 99%+トルエン 1%,初期温度 2000K) における分数次モーメントの値と,それら とラグランジュ補間および GP によって求 めた分数次モーメントの値を示す.Fig. 2 には凝集項および表面項の計算に必要な 分数次モーメント(M-4/6,M-3/6,~M31/6)をプ ロットしており,GP については期待値と





共に95%信頼区間も同時に示している.ここで,計算初期からラグランジュとGPを使っ た場合では0.5msですでにモーメントの値が異なっている.ここでは,手法の比較のため に,分数次モーメントは計算初期からラグランジュ補間を用いた,すなわち MOMIC を 0.5msまで使用して求めた値としている.Fig.2に示されるように,オーダーの増大と共 にモーメントの値はほぼ単調に増大した.ラグランジュ補間とGPで求められる分数次モ ーメントを比較すると,両者はよく一致しており,Fig.2ではそれほど差が見られなかっ た.さらに詳細に両者を比較するために,それらの差を算出した.Fig.3にはGPで求め られたモーメントをベースとしてラグランジュ補間とGPの差を示している.95%信頼区 間には収まらないものの,Fig.2と同様に,オーダー0から5までにおいて差は小さく, せいぜい20%以内に収まった.一方で,外挿区間,すなわち,オーダー-4/6から-1/6およ び31/6においては両者の差は大きくなり,25%付近まで増大した.外挿区間における差の 原因はラグランジュ補間の直線性にあると考えられる.Royらはルング現象を回避するた

めのラグランジュ補間に変わる新たな補 間手法として Stineman 補間の適用を提案 した. その精度を評価するために, 彼らは MOMIC より正確な Discrete sectional model で分数次モーメントを求め、それぞ れの結果と比較した[22]. その結果,両者 にはそれほど差が無いものの、両者とも DSM よりも負オーダーのモーメントが小 さくなったことを発見した.彼らはこの原 因を Stineman 補間やラグランジュ補間の 直線性にあると考察しており,実際の負オ ーダーにおけるモーメントの非線形性を 捉えることができなかったものと結論付 けた. 本研究では, GP はこの非線形性を より正確に捉えることができており, ゆえ に負オーダーにおいて偏差が負になった ものと考えられる.

以下では上記のようなGPによって分数 次モーメントの非線形性を捉えることが できたことがどのようにすす生成計算の 精度に影響するかについて調査した.Fig. 4にはラグランジュおよびGPを適用した 0次から5次までの整数次モーメントを示 す.初期条件はFig.1と同様の条件であ り,2msecにおける値を示している.ただ しFig.2,Fig.3と異なり,GPは計算開始 時刻から適用されていることに留意して 頂きたい.上述のように,分数次モーメン トは凝集,PAH 凝固,表面反応の3段階 で使用される.ここでは,どの段階で分数 次モーメントを使用したことが結果に影 響したのかを明らかにするため,凝集項の







Fig. 3 Difference between the fractional moments calculated by the Lagrange interpolation and GP

算出に GP を適用した場合を GPa,凝集項・PAH 凝集項に GP を適用した場合を GPb, 凝集項・PAH 凝集・表面反応全てに適用した場合を GPc, ラグランジュ補間を使用した場 合を Lag と名付けた. Fig. 4(b)に示されるように,1次モーメントは全ての項に GP を適 用しても影響は無かった.式(1)に示されるように,1次モーメントは単位体積当たりに含





まれる炭素の個数を示している. ゆえに,凝集や PAH 凝集・表面反応が変化しても炭素 の数密度は影響を受けないため、1 次モーメントは変化しなかったと考えられる. 実験と の検証に使われる特性の一つはすす転化率であり,燃料中の炭素がすす粒子に転化した割 合である. これは1次モーメントから計算される. 補間手法が1次モーメントにおよぼす 影響は無かったため、すす転化率に対しても影響は無かった. ここで、本モデルの精度を 検証するため、すす転化率を実験値(Alexiou)と比較する (Fig. 5). Alexiou の論文はすす 転化率を測定した正確な時刻が記述されていないため、1.0msec から 0.5msec ごとに 2.0msec のすす転化率を算出した. Fig. 5 に示されるように,実験値も計算も 1900Kから 2000K程度で最大値を示し ている.これはベル特性と呼ばれ[27],本 モデルが定性的にはすす生成挙動を再現 できていることを示している.しかしな がら,計算値は1800K以下では実験値を 上回り,1800K以上では下回ってしまっ ており,定量的には再現できたとは言え ない.これは核生成反応や表面反応速度 定数の不正確性に原因があると考えられ るが,これらは今後調査する予定である.

1 次モーメント以外の整数次モーメン



Fig. 5 Soot yields obtained by MOMIC and experimental measurement [24]

トについては補間手法により差が見られた. Fig. 4 に示されるように、0 次モーメントは GP を適用した方がラグランジュを適用した場合よりも小さくなり, 2 から 5 次モーメン トは大きくなった. 加えて, Lag と GPa の差は GPa と GPb および GPb と GPc の差に 比べて大きかった. このことから、補間手法の影響は PAH 凝集項や表面反応項に対して よりも凝集項に対して大きく影響をおよぼすことが示唆された. Lag に比べて 0 次モーメ ントが小さくなった原因は0次の凝集項(式(4))の補間に必要なグリッドファンクション が 19/6 次以下の分数次モーメントの和積で構成されるためである. Fig. 3 に示されるよう に, GP は 0 次から 4 次程度では Lag とのモーメント差が小さいものの, 負のオーダーで は大きく上回る. したがって, GP で算出される凝集項は Lag よりも大きくなる. 凝集の 活性はすす粒子の個数を減少させるため、0次モーメントはLagに比べて小さくなったと 考えられる.同様にして,0 次から 4 次の分数次モーメントで構成されるグリッドファン クションを含む2次3次の凝集項はそれほどモーメント値に影響せず、かつ、95%信頼区 間も小さかった(Fig. 4(c)(d)). それに対して、31/6 次モーメントを含む 4 次 5 次は Lag に比べて GPa はかなり大きくなった(Fig. 4(e)(f)). さらに, PAH 凝集によってすす粒子 の個数は変化しないため、0次のPAH凝集項は0であるにもかかわらず、0次モーメント では GPa よりも GPb の方が小さくなった. これは 1 次の PAH 凝集項の計算に 0 次, 2/6 次,4/6 次モーメントを含むためで,これらが Lag よりも大きい(Fig. 3)ために PAH 凝 集項は GPa よりも GPb の方が大きく評価される. このことはすなわち, PAH がより多く PAH 凝集に消費され、核生成に使用される PAH の量が減少することを示唆しており、し たがって GPa よりも GPb の 1 次モーメントは小さくなったものと考えられる. 2 次以上 の PAH 凝集項についても,同様に核生成に消費される PAH が減少したことが原因で GPa よりも GPb のモーメントが小さくなったものと考えられる.一方で, GPb と GPc に大き な差は見られなかった. 表面反応項でも分数次モーメントは使用されるものの, 0 次から

5次までの内挿区間の分数次モーメントであり, 負や 31/6 次などの外挿区間のモーメント は使用されないことが原因と考えられる.加えて, 表面反応項自体が凝集項や PAH 凝集 項に比べて 3 オーダーほど小さかったことも原因と考えられる.

すす転化率以外に実験値との検証に使われる指標としてはすす粒子径が挙げられる.す す粒子径の計算精度におよぼす補間および回帰手法の影響を調査した.モーメント法にお いては 2/6 次モーメントから計算される. Fig. 6 には Table 1 に示した条件下でのすす粒 子径の算出結果を示す. Fig. 6 においてはどの条件下でもラグランジュ補間で求めた 2/6 次モーメントから算出した.単調ではないものの,2000K付近で最大値を示す傾向がどの 条件でも観察された.また,トルエンの初期モル分率が小さくなるのに伴い,粒子径が小 さくなったことから,燃料の違いによるすす粒子形成の違いを定性的に本モデルは再現で きたといえる.補間による影響については,どの条件でも GPb,GPc>GPa>Lag となった. これは上述のように, GP は凝集項をラグランジュよりも大きく評価するためであると考 えられる.以上のことから,補間手法はすす転化率の算出には影響しないものの,すす粒 子径の評価には影響をおよぼすことが明らかとなった.



Fig. 6 Soot particle diameter calculated by Lagrange interpolation, GPa, GPb and GPc. (a) Ar 99 %/ C₆H₅CH₃ 1 %, (b) Ar 99 %/ C₆H₅CH₃ 0.7 %, *n*·C₇H₁₆ 0.3 %, (c) Ar 99 %/ C₆H₅CH₃ 0.5 %, *n*·C₇H₁₆ 0.5 %, and (d) Ar 99 %/ C₆H₅CH₃ 0.3 %, *n*·C₇H₁₆ 0.7 %

4. 結言

すす生成計算におよぼす補間手法の効果について明らかにするため、ラグランジュ補間 の代わりに GP を適用したモーメント法(MOMIC-GP)を開発した. GP により分数次モ ーメントを計算し、算出した分数次モーメントは凝集項・PAH 凝集項および表面反応項の 計算に利用された. MOMIC-GP で 0 次元のトルエン・ヘプタン混合気の熱分解計算を実 施し、ラグランジュ補間を適用した MOMIC と比較した. 初期圧力および温度はそれぞれ 258-288kPa, 1500-2500K である. さらに、計算結果を衝撃波管実験の結果と比較検証し た. 化学種の濃度変化が 0.5ms でほぼ定常的になったため、ハイパーパラメータは 0.5ms 時に最適化し、同じ値のハイパーパラメータを全計算時間中に利用した. 0-5 次の分数次 モーメントはラグランジュと GP とでは大きな差は見られなかったものの、負の分数次モ ーメントおよび 31/5 次モーメントでは 25%程度の差が見られた. これは GP が分数次モ ーメントの非線形性を再現できたことを示唆している. また、負の分数次モーメントは GP の方が大きく評価するため、0次の凝集項を大きく評価した.このことから0次モーメントは小さく評価し、一方ですす粒子径は大きく評価することになった.また、凝集項が0となる1次モーメントについては MOMIC-GPと MOMIC ではほとんど差が見られなかった.

謝辞

本研究は公益財団法人 JFE21 世紀財団の技術研究助成により実施されたことをここに 記し,深謝いたします.

参考文献

- [1] J.B. Howard, Carbon addition and oxidation reactions in heterogeneous combustion and soot formation, Symp. Combust. 23 (1991) 1107–1127.
- [2] H. Richter, J.B. Howard, Formation of polycyclic aromatic hydrocarbons and their growth to soot-a review of chemical reaction pathways, 2000.
- [3] A. D'Anna, Combustion-formed nanoparticles, Proc. Combust. Inst. 32 I (2009) 593–613.
- M. von. Smoluchowski, Drei vortrage uber diffusion, brownsche bewegung und koagulation von kolloidteilchen, Zeitschrift Fur Phys. 17 (1916) 557–585.
- [5] M. V. Smoluchowski, An experiment on mathematical theorization of coagulation kinetics of the colloidal solutions, Zeitschrift Fur Phys. Chemie. 92 (1917) 129– 168.
- [6] S. Chandrasekhar, Stochastic problems in physics and astronomy, Rev. Mod. Phys. 15 (1943) 1.
- [7] G. M. Hidy, J. R. Brock, Topics in Current Aerosol Research, 1st ed., 1971.
- [8] F.A. Williams, Spray combustion and atomization, Phys. Fluids. 1 (1958) 541– 545.
- [9] D.E. Rosner, R. McGraw, P. Tandon, Multivariate population balances via moment and Monte Carlo simulation methods: An important sol reaction engineering bivariate example and "mixed" moments for the estimation of deposition, scavenging, and optical properties for populations of nonspherical suspended particles, Ind. Eng. Chem. Res. 42 (2003) 2699–2711.
- [10] M. Balthasar, M. Frenklach, Monte-Carlo simulation of soot particle coagulation and aggregation: the effect of a realistic size distribution, Proc. Combust. Inst. 30 (2005) 1467–1475.
- [11] Y. Wang, A. Raj, S.H. Chung, Soot modeling of counterflow diffusion flames of ethylene-based binary mixture fuels, Combust. Flame. 162 (2015) 586–596.

- [12] J. Appel, H. Bockhorn, M. Frenklach, c, Combust. Flame. 121 (2000) 122–136.
- [13] H. Wang, D.X. Du, C.J. Sung, C.K. Law, EXPERIMENTS AND NUMERICAL SIMULATION ON SOOT FORMATION IN OPPOSED-JET ETHYLENE DIFFUSION FLAMES, 1996.
- [14] B. Zhong, S. Dang, Y. Song, J. Gong, 3-D simulation of soot formation in a directinjection diesel engine based on a comprehensive chemical mechanism and method of moments, 7830 (2012).
- [15] M. Frenklach, S. Harris, J, Aerosol Dynamics Modeling Using the Method of Moments, J. Colloid Interface Sci. 118 (1987) 252–261.
- [16] M. Frenklach, Method of moments with interpolative closure, Chem. Eng. Sci. 57 (2002) 2229–2239.
- [17] R. McGraw, Description of aerosol dynamics by the quadrature method of moments, Aerosol Sci. Technol. 27 (1997) 255–265.
- [18] D.L. Marchisio, R.O. Fox, Solution of population balance equations using the direct quadrature method of moments, J. Aerosol Sci. 36 (2005) 43–73.
- [19] A. Wick, M. Frenklach, H. Pitsch, Systematic assessment of the Method of Moments with Interpolative Closure and guidelines for its application to soot particle dynamics in laminar and turbulent flames, Combust. Flame. 214 (2020) 450–463.
- [20] M. Frenklach, H. Wang., Detailed mechanism and modeling of soot particle formation, in: Soot Form. Combust. Springer, Springer, Berlin, Heidelberg, 1994: pp. 165–192.
- [21] A. Kazakov, M. Frenklach, Dynamic Modeling of Soot Particle Coagulation and Aggregation: Implementation With the Method of Moments and Application to High-Pressure Laminar Premixed Flames, Combust. Flame. 114 (1998) 484–501.
- [22] S.P. Roy, P.G. Arias, V.R. Lecoustre, D.C. Haworth, H.G. Im, A. Trouvé, Development of high fidelity soot aerosol dynamics models using method of moments with interpolative closure, Aerosol Sci. Technol. 48 (2014) 379–391.
- [23] S. Nakaya, Y. Yamaki, F. Ren, M. Tsue, Effects of the discharge frequency on the dielectric barrier discharge ignition behaviors for lean methane–air mixtures at various pressure values, Combust. Flame. 234 (2021) 111650.
- [24] A. Alexiou, A. Williams, Soot formation in shock-tube pyrolysis of toluene-nheptane and toluene-iso-octane mixtures, Fuel. 74 (1995) 153–158.
- [25] Cristopher M. Bishop, Pattern Recognition and Machine Learning, Springer, Berlin, Heidelberg, 2006.
- [26] Y. Wang, A. Raj, S.H. Chung, A PAH growth mechanism and synergistic effect

on PAH formation in counterflow diffusion flames, Combust. Flame. 160 (2013) 1667–1676.

[27] H. Yui, Y. Namai, K. Iwata, O. Imamura, J. Hashimoto, K. Akihama, すす粒子 生成モデルにおける表面反応および核形成反応がすす生成特性に及ぼす影響, 自 動車技術会論文集. 48 (2017) 1207–1212.