大口径パルスデトネーションエンジン用イニシエータにおける

円筒デトネーション波の伝播に関する研究

桧物恒太郎,棧敷和弥,脇田督司,戸谷剛,永田晴紀 北海道大学大学院

Propagation Characteristics of Cylindrical Detonation Wave in Detonation Initiator for Large Bore Pulse Detonation Engines

by

Tsunetaro HIMONO, Kazuya SAJIKI, Masashi WAKITA, Tsuyoshi TOTANI, Harunori NAGATA

ABSTRACT

Detonation initiation is one of the most important problems of pulse detonation engines. A reflector installed near a predetonator exit is effective to maintain detonation waves. The incident detonation waves from the predetonator transform its shape from planer detonation wave to cylindrical detonation wave and from cylindrical detonation wave to toroidal detonation wave around the reflector. To prevent the detonation wave downstream of a reflector from disappearing, it is important to form a cylindrical detonation waves upstream of the reflector. To define the minimal quantity of driver gas to form cylindrical detonation waves and to make sense of the mechanism that determine the quantity, the authors uses a large-bore plate combustor and varied the following parameters to find the quantity to form a cylindrical detonation wave : the quantity of driver gas and nitrogen concentration. To evaluate the quantity of the driver gas, the authors uses overfilling radius. The over filling radius is the radius of the cylinder that is equal to the driver gas filled in the combustion chamber. Results indicate that the mixing between driver gas and target gas is critical to successful transmission. To form the cylindrical detonation wave reliably, the concentration of driver gas must be maintained at a high level so that the cell size doesn't become large.

1. 序論

次世代航空宇宙推進用機関として注目されているエンジ ンの一つとしてパルスデトネーションエンジン (Pulse Detonation Engine, PDE) がある. PDE の実用化には多くの 技術的課題が存在するが、本研究は重要な課題の一つであ る「デトネーションの開始」に注目するものである. PDE ではデフラグレーションをデトネーションに遷移させる Deflagration to Detonation Transition (DDT) 過程が用いられ ることが多い. DDT に要する距離 (DDT 距離)を短縮す る方法として管径の小さい管に反応性の高いドライバーガ スを充填する方法が考案されている. しかし、この手法で は管径の急拡大部での消炎とドライバーガスに使用する酸 化剤の搭載による比推力の低下という問題がある⁽¹⁾⁽²⁾.

本研究室では Murray⁽³⁾らの研究に注目し、爆轟波管 (predetonator) 出口近傍に反射板を設置することで、衝撃波 の反射によるデトネーション波の再開始機構を利用する PDE イニシエータを考案し、爆轟波管内径およびドライバ ーガスの使用量の削減に成功した⁽⁴⁾.また、爆轟波管と反 射板の間で円筒デトネーション波を形成することで、デト ネーション波の形態を平面デトネーション波から円筒デト ネーション波、円環デトネーション波へと形態を変えなが ら燃焼室下流へ伝播させることで大口径の燃焼室へ平面デ トネーション波を伝播させることが可能となっている(Fig. 1). さらに、流路幅と混合気組成が一定の領域では生成さ れた円筒デトネーション波は半径方向に伝播するため、ド ライバーガスからターゲットガスへ円筒波を伝播させるこ とによってガスの全量に対するドライバーガスの割合を削 減することが出来るといった利点もある. PDE の大口径化 には高推力化,構造の単純化といった利点があり,燃焼室 の口径が大きくなるほど、この方法によってドライバーガ スの使用割合を減らすことが出来る(Fig. 2). 本研究ではタ ーゲットガスヘデトネーション波を伝播させるために燃焼 器内に充填する必要のあるドライバーガスの量を明らかに する.次に、燃焼室内のターゲットガスの濃度に対して数 値解析を行い、ターゲットガスへのデトネーション波の伝 播に必要なドライバーガスの量を検証した.



Fig. 1 Mechanism of propagation of detonation wave in vicinity of the reflecting board



Fig. 2Necessary quantity of driver gas to form cylindrical detonation waves

2. 実験装置及び実験条件

本研究で使用した実験装置は爆轟波管、燃焼室、各種ガ スボンベ、ガスハンドリング装置、真空ポンプ、差圧調整 用タンク, 点火装置, 計測機器からなる. Fig. 3 に示すよ うに, 燃焼室は内径 500 mm, 高さ 10 mm の円盤状である. 爆轟波管は全長が 1718 mm で、燃焼室上面から 998 mm ま では内径が 10.2 mm であり, そこから 720 mm までが内径 20.4 mm となっている. ガスハンドリング装置によってド ライバーガスとターゲットガスの組成と圧力を調整し、ボ ールバルブで隔てられた爆轟波管上流にドライバーガスを, 爆轟波管下流および燃焼室にターゲットガスを充填する. 本研究ではドライバーガスに水素-酸素量論混合気、ター ゲットガスに水素 - 酸素量論混合気を窒素によって希釈し た混合気を用いる. ドライバーガス充填前後の爆轟波管お よび燃焼室の様子の概略図を Fig. 4 に示す. 充填圧はボー ルバルブ解放後の燃焼室内の圧力が 1 atm になるように調 整を行う.ドライバーガスが充填されたボールバルブ上流 側が高圧となっているので、ボールバルブ解放時にドライ バーガスは圧力差によって燃焼室へ過供給される. ボール バルブ上流には過供給時の圧力調整のためのタンクが取り 付けられている. ドライバーガスの充填は Fig. 4 に示すよ うに燃焼室内に爆轟波管を中心とした円筒形に充填される と仮定し, 円筒の半径 R をドライバーガスの過供給半径と 定める。デトネーション波の伝播判断は燃焼器に設けられ た圧力ポートより得られた圧力履歴から圧力波の伝播速度 を求め、それを C-J 速度の理論値と比較する方法と、煤 膜模様法とを併用する. 圧力ポートは爆轟波管側壁の P1, P2 ポート, 燃焼室壁面の M1~M5 ポートがあり, 圧力履 歴の測定は同時に 4 点まで行うことが出来る. 煤膜は燃焼 室上面と下面に設置することが出来る。 煤膜は厚さ 0.1 mmのステンレス板を用いる.



Fig. 3 Schematic diagram of predetonator and combustion chamber



Fig. 4 Overfilling method

実験結果と考察

ターゲットガスへの入射時に円筒デトネーション波が安 定な状態であればターゲットガスへの伝播が成功すると考 えられる.ここで,安定な円筒デトネーション波とは,流 路幅全域が均一な等しいセルサイズのセルに満たされた円 筒形の波面を持つ半径方向に伝播するデトネーション波と する.そこで,安定な円筒波が形成される位置を検証する ために燃焼器全体をドライバーガスで満たし実験を行い, 安定した円筒デトネーション波が形成される位置を検証す る.実験で得られた煤膜を Fig.5 に,煤膜から得られたセ ルサイズを Fig.6 に示す.Fig.6 から,中心部から約 45 mm の位置からセルサイズが流路全体でドライバーガスの セルサイズと一致していることがわかる.よって,中心部 から 45 mm の位置までドライバーガスが満たされれば安定 した円筒デトネーション波が形成されると考えられる.



Fig. 5 Soot track record at the surface of upper flange and lower flange in case of 1 atm, $[N_2] = 0\%$



Fig. 6 Relation between cell size and distance from the center

次に、過供給半径 R およびターゲットガスの窒素濃度を 変えて実験を行った. Fig. 7~15 および Table. 1~3 に各過 供給半径で取得された煤膜, 圧力履歴, 燃焼器内の概略図, それぞれの対応する位置での混合気組成における C-J 速 度との速度比 v/v_{ci} を示す. これらのターゲットガスの窒素 濃度は 55.6 %, 過供給半径 R はそれぞれ 50 mm, 75 mm, 100 mm である. 煤膜に示した破線がドライバーガスの過 供給半径を表す. すべての過供給半径で爆轟波管出口付近 でセルを確認できる. Fig. 7 では 20 ~ 30 mm の位置で Fig. 4 にみられない消炎と再開始が見られる. 20 ~ 30 mm の位 置ではどの条件でも等しくドライバーガスによって満たさ れていることを想定しているが、この結果からドライバー ガスとターゲットガスの混合が生じていることが示唆され る. Fig. 7 の煤膜から、領域 A と B の境界で半径方向に広 がるデトネーション波が消炎し、領域 B と C の境界で燃焼 室上面での反射によって生じたホットスポットからの再開 始が生じていることがわかる. また, M4, M5 ポートの圧 力履歴と伝播速度からデフラグレーション波に移行してい ることがわかる. Fig. 10 では爆轟波管出口での消炎は見ら れないが、ターゲットガスへの伝播は R = 50 mm の場合と 同様に失敗している. また, Fig. 10 と同条件で伝播に成功 したケースも多い. Fig. 13 ではターゲットガス領域にセル 模様が確認され、デトネーション波の伝播が見られる. ま た、伝播速度に要る判断もデトネーション波の伝播の成功 を示している. R = 125 mm, R = 150 mm の場合も伝播速度, セル模様どちらの伝播判断でも伝播の成功が確認されてい る.

煤膜を設置しない場合では、 M4~M5 間においてセル模 様の確認された条件で最も速度が小さかった v/v_{ci} ≧ 0.85 を 伝播の成否の基準として, 伝播判断を行う. Fig. 16 に縦軸 をターゲットガスの窒素濃度、横軸を過供給半径として伝 播の成否を示す. 伝播成功を□, 伝播失敗を◆で表す. R= 125 mm, [N₂] = 60 % および R = 150 mm, [N₂] = 65 % の条 件で成功が見られるが、成功した回数は三回中一回である こと、圧力計が取り付けられている位置にドライバーガス の充填の偏りが現れた可能性があること、また、ドライバ ーガス領域から圧力計までの距離が短いため、円筒波が完 全に消炎する前に圧力計を通過した可能性を考慮するとタ ーゲットガス全体に伝播した可能性は低いと思われる. そ のために、この結果を無視すれば R ≥ 75 mm での伝播限界 は窒素濃度に依らず一定となっている. ドライバーガスの みを充填した場合、安定な円筒デトネーション波の形成に 必要な距離は 45 mm であった. この過供給距離の違いはド ライバーガスの充填時に燃焼室内で気体の混合にが生じ, 純粋なドライバーガスによって満たされている領域が小さ

くなっているためと考えられる. 伝播限界が [N₂] = 60 % で 一定となるのは, Fig. 17 に示すように窒素濃度の上昇に伴 いセルサイズが大きくなるために, 流路幅 10 mm に対して 伝播可能なセルサイズを超えてしまったためと考えられる.

過供給終了時の燃焼室内の混合気の分布状況の把握のた めに汎用熱流体解析コードを用いて CFD 解析を行った.計 算領域を燃焼器のポート P1 より下流とし、軸対称 2 次元 流れと設定した. 解析に使用した計算格子の格子点数を1/ 4 にしたものを Fig. 18 に示す. ノードの総数は約3万,格 子は爆轟波管出入口および壁面には1 層目が 0.1 mm, 成 長率 1.1, 10 列の境界層の格子を設置し、それ以外の場所 には格子幅 0.5 mm の正方形格子を用いた. 乱流モデルは 標準 κ-εモデルを使用し、非定常 2 次元解析を行う.時間 刻みは 1.0⁻² 秒とし, 混合気間の密度差の影響を考慮する ため鉛直方向下向きに重力加速度 9.81 m/s² を設定した.熱 および化学反応は考慮せず、計算領域内の絶対圧の漸増を 伴う時間依存の圧縮性流れを扱う「浮動基準圧力」を用い て解析を行った. CFD 解析には FLUENT 社の汎用熱流体 解析ソフト Fluent 13 を使用した.メッシュ生成には同社の GAMBIT を用いて長方形格子を生成した. 各過供給量に対 して算出したドライバーガスの流入質量を各物性値ととも に Table. 4 に示す. Table. 4 に載っていない物性値に関して は FLUENT に設定された値を用いた.

各過供給半径での燃焼室底面から 5 mm の高さでの窒素 濃度を Fig. 19 に示す.ターゲットガスの窒素濃度は $[N_2] =$ 55.6 % である.縦軸が窒素濃度,横軸が燃焼室中心からの 距離を示す.窒素濃度は過供給半径からおよそ 50 mm 内側 でほぼ 0 % になっていることがわかる.次に,安定な円筒 波の形成に必要な距離である燃焼室中心からの距離 45 mm の位置での各過供給半径での窒素濃度を Fig. 20 に示す.燃 焼室内での気体の混合によって,過供給半径 75 mm の場 合 $[N_2] = 4.6$ % となっているが, Fig. 17 からセルサイズは 窒素濃度 0 % の場合とほぼ等しいため伝播への影響は生じ なかったものと考えられる.



Fig. 7 Soot track record in case of 1 atm, $R = 50 \text{ mm}, [N_2] = 55.6\%$







Fig. 9 Schematic illustration of filled combustion chamber in case of 1 atm, R = 50 mm, $[N_2] = 55.6\%$

Tał	ole.	1	wave s	speed	in case	e of 1	atm, R	= 50	mn	n, [N	I_2]	= 5	5.6	<u>5%</u>
														_

port	P2-M1	M1-M4	M4-M5
v/v_{cj}	0.82	0.66	0.49



Fig. 10 Soot track record in case of 1 atm, $R = 75 \text{ mm}, [N_2] = 55.6\%$



Fig. 11 Pressure profiles in case of 1 atm, R = 75 mm, $[N_2] = 55.6\%$



Fig. 12 Schematic illustration of filled combustion chamber in case of 1 atm, R = 75 mm, $[N_2] = 55.6\%$

Table. 2 wave speed in case of 1	atm, $R = 75$ mm, $[N_2] = 55.6\%$	6
----------------------------------	------------------------------------	---

port	P2-M1	M1-M4	M4-M5	
v/v_{cj}	0.96	0.71	0.50	



Fig. 13 Soot track record in case of 1 atm, $R = 100 \text{ mm}, [N_2] = 55.6\%$







Fig. 15 Schematic illustration of filled combustion chamber in case of 1 atm, R = 100 mm, $[N_2] = 55.6\%$



Fig. 16 Dependence of the nitrogen concentration in overfilling radius of initial pressure in case of 1 atm



Fig. 17 Relation between nitrogen concentration and cell size in case of 1 atm



Fig. 18 Computational grids

Initial Pressure	101.3	101.3	101.3
P_0 , kPa (abs.)			
Overfilling radius R,	50	100	150
mm			
Total mass flow	0.057	0.175	0.371
] <i>m</i> , g			
Filling pressure P_{driver} ,	107	118.7	138.2
kPa (abs.)			
Volume of driver gas	2.0×10^{-3}	2.0×10^{-3}	2.0×10^{-3}
section V , m ³			
Temperature T, K	293.15	293.15	293.15
Universal gas constant	8314.3	8314.3	8314.3
$R_{\rm u}$, J/kmol/K			
Mean molecular	12.01	12.01	12.01
weight M, kg/kmol			
(Hydrogen-oxygen	12.01	12.01	12.01
mixture)			

Table. 4Input condition of mass flow inlet



Fig. 19 Relation between nitrogen concentration and distance from the center



Fig. 20 Relation between nitrogen concentration and over filling distance in case of distance from the center is 45 mm

4. 結論

充填圧 1 atm では水素-酸素量論混合気をドライバーガ スとした場合,過供給半径が 75 mm 以上となるように充填 することで水素-空気量論混合気に安定した円筒デトネー ション波を伝播させることが可能であると明らかになった. 燃焼室内のターゲットガスの濃度に対して数値解析を行 った.得られた結果から,安定な円筒デトネーション波の 形成に必要な位置での窒素濃度がほぼ0%となるまでドラ イバーガスを過供給することで安定な円筒デトネーション 波を形成することが出来ることが明らかになった.

5. 謝辞

本研究は科学研究費補助金(若手研究(B)課題番号 21760646)の助成を受けたものである。

6. 参考文献

(1) Aarnio, M J, Hinkey, J B and Bussing, T R A, "Multiple Cycle Detonation Experiments During the Development of a Pulse Detonation Engine," AIAA Paper 96-3263, 1996.

(2) R. Knystautas, J. H. Lee, and C. M. Guirao, "The Critical Tube Diameter for Detonation Failure in Hydrocarbon-Air Mixtures." Combustion and Flame, vol.48, 1982, pp. 63-83.

(3) Murray, S. B. and Lee, J. H. "On the transformation of planar detonation to cylindrical detonation," Combust. Flame, 52, 1983, pp. 269-289.

(4) M.Wakita, R. Numakura, T. Asada, M. Tamura, T. Totani, H. nagata, "Driver Gas Reduction Effect of Pulse-Detonation-Engine Initiator Using Reflecting Board," Journaal of Propulsion and Power, 27, 2011, pp-162-170