# МОЛОДЕЖНЫЙ НАУЧНО-ТЕХНИЧЕСКИЙ ВЕСТНИК

Издатель ФГБОУ ВПО "МГТУ им. Н.Э. Баумана". Эл No. ФС77-51038.

УДК 621.793.71

## Исследование влияния геометрии газодинамического тракта соплового насадка на температуру и скорость частиц в установках для сверхзвукового газопламенного напыления

**Ходыкин А.А.,** аспирант кафедра «Ракетные двигатели», Россия, 105005, г. Москва, МГТУ им. Н.Э. Баумана

Научный руководитель: Воронецкий А.В., д.т.н., профессор Россия, 105005, г. Москва, МГТУ им. Н.Э. Баумана <u>daj@bmstu.ru</u>

#### ВВЕДЕНИЕ

Являясь одним из наиболее интересных направлений конверсионного применения ракетных двигателей, технология сверхзвукового газопламенного напыления (СГН) находит все более широкое применение.

Использование метода сверхзвукового газопламенного напыления позволяет получать покрытия с характеристиками, недостижимыми для традиционных и более распространенных процессов газотермического напыления, таких как газопламенное проволочное и порошковое напыление, плазменное напыление, электродуговая металлизация и др.

Основным элементом сверхзвуковой технологической установки является сверхзвуковая горелка, которая по сути представляет собой микроракетный двигатель с присоединенным насадком для ускорения частиц и устройством подачи порошкообразного материала (ПМ).

Сочетание высоких скоростей частиц (до 700 м/с), равномерного нагрева и малого времени пребывания позволяет получать очень плотные покрытия с хорошей адгезией (до 80 МПА и выше). Свойства покрытия являются более предсказуемыми и покрытия имеют хорошую гомогенную микроструктуру.

В настоящей работе аппарат численных методов применен для исследования влияния диаметра соплового насадка установки СГН на скорость и температуру напыляемых частиц. Целью исследования являлось расчетное определение оптимальной геометрии соплового насадка. Расчеты проведены для частиц диаметром 20 мкм, материал частиц - 88WC 12Co.

Расчеты проводились с использованием программного комплекса HyperFLOW2D.

#### ПОСТАНОВКА ЗАДАЧИ

Расчеты характеристик сверхзвукового двухфазного потока были выполнены для трех различных сопловых насадков с диаметрами трактов 9 мм, 10 мм, 11 мм.

Газодинамический тракт горелки включает в себя сопло Лаваля (с конической конфузорной частью и конической диффузорной частью) и цилиндрический ускорительный сопловой насадок, в котором происходит нагрев и ускорение частиц конденсированной фазы (рис. 1). Высокотемпературное рабочее тело генерируется камерой сгорания. Расчеты проведены для топливной пары этанол–кислород, давление в камере сгорания составляет 0,7 МПа.



Рис. 1. Схема технологической установки для сверхзвукового газопламенного напыления покрытий:1 - камера сгорания; 2 - сопло; 3 - сопловой насадок

Расчеты выполнены в двумерной осесимметричной постановке с использованием прямоугольной равномерной сетки с числом ячеек 2964 по осевой и 800 по радиальной координате.

Частицы конденсированной фазы вводятся в сечении среза диффузорной части сопла в осевом направлении.

В программном комплексе HyperFLOW2D течение сверхзвукового двухфазного потока описывается с помощью комбинированного метода Эйлера–Лагранжа. Система уравнений Навье–Стокса для газа [1], имеет вид:

$$\frac{\partial \sigma}{\partial t} + \frac{\partial (A-R)}{\partial x} + \frac{\partial (B-X)}{\partial r} + \frac{F}{r} = S,$$

$$\Gamma \Box \mathbf{e} \qquad \sigma = \begin{bmatrix} \rho \\ \rho u \\ \rho v \\ e \\ \rho Y_1 \\ \vdots \\ \rho Y_{i-1} \end{bmatrix}, \quad A = \begin{bmatrix} \rho u \\ p + \rho u^2 \\ \rho u v \\ (e+p)u \\ \rho Y_1 u \\ \vdots \\ \rho Y_{i-1} u \end{bmatrix}, \quad B = \begin{bmatrix} \rho v \\ \rho u v \\ p + \rho v^2 \\ (e+p)v \\ (e+p)v \\ \rho Y_1 v \\ \vdots \\ \rho Y_1 v \end{bmatrix}, \quad R = \begin{bmatrix} 0 \\ \tau_{xx} \\ \tau_{xr} \\ u \tau_{xx} + v \tau_{xr} + q_x \\ \mu D_1 \frac{\partial Y_1}{\partial x} \\ \vdots \\ \rho D_{i-1} \frac{\partial Y_{i-1}}{\partial x} \end{bmatrix},$$

$$X = \begin{bmatrix} 0 \\ \tau_{xr} \\ \tau_{rr} \\ u\tau_{xr} + v\tau_{xx} + q_r \\ \rho D_1 \frac{\partial Y_1}{\partial r} \\ \vdots \\ \rho D_{i-1} \frac{\partial Y_{i-1}}{\partial r} \end{bmatrix}, F = \begin{bmatrix} \rho v \\ \rho uv - \tau_{xr} \\ \rho v^2 - \tau_{rr} + \tau_{\theta\theta} \\ (e+p)v - u\tau_{xr} - v\tau_{xx} - q_r \\ \rho Y_1v - \rho D_1 \frac{\partial Y_1}{\partial r} \\ \vdots \\ \rho Y_{i-1}v - \rho D_{i-1} \frac{\partial Y_{i-1}}{\partial r} \end{bmatrix}, S = \begin{bmatrix} 0 \\ S_U \\ S_V \\ S_E \\ 0 \\ \vdots \\ 0 \end{bmatrix},$$
$$\tau_{xx} = 2\mu \frac{\partial u}{\partial x} - \frac{2}{3}\mu \left( \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial r} + \frac{v}{r} \right), \tau_{rr} = 2\mu \frac{\partial v}{\partial r} - \frac{2}{3}\mu \left( \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial r} + \frac{v}{r} \right),$$

 $\tau_{\theta\theta} = 2\mu \frac{v}{r} - \frac{2}{3}\mu \left(\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial r} + \frac{v}{r}\right), \quad \tau_{xr} = \tau_{rx} = \mu \left(\frac{\partial u}{\partial r} + \frac{\partial v}{\partial x}\right)$  — вязкие напряжения для газового потока,  $q_x = \lambda \frac{\partial T}{\partial x} + \sum_{i=1}^{N_x} D_i h_i \frac{\partial (\rho Y)_i}{\partial x}, \quad q_r = \lambda \frac{\partial T}{\partial r} + \sum_{i=1}^{N_x} D_i h_i \frac{\partial (\rho Y)_i}{\partial r}$  — тепловые потоки в осевом и радиальном направлениях,  $e = \frac{p}{k-1} + \rho \frac{u^2 + v^2}{2}$  — полная энергия единицы массы газа, x, r — осевая и радиальные координаты, u, v — осевая и радиальная составляющие скорости газа,  $T, p, \rho$  температура, давление и плотность газа,  $h_i = H_{fi} + \int_{T_0}^T C_{pi} dT$  — энтальпия *i*-го компонента газовой фазы,  $C_p, D, \mu, \lambda$  — теплоемкость и коэффициенты диффузии, эффективной вязкости,

теплопроводности газа.

Для учета влияния турбулентности использовалась модель Спаларта-Альмараса.

Турбулентная динамическая вязкость при этом выражается следующим образом [2]:

$$\mu_t = \rho v_t f_{v1},$$

где 
$$f_{\nu 1} = \frac{\chi^3}{\chi^3 + C_{\nu 1}^3}$$
,  $\chi = \frac{V_t}{v}$ , а  $\nu$  – кинематическая вязкость.

Турбулентная кинематическая вязкость определяется из уравнения:

$$\frac{\partial(\rho v_t)}{\partial t} + \nabla(\rho \vec{V} v_t) = \frac{1}{\sigma_v} \left[ \nabla((\mu + \rho v_t) \nabla v_t) + C_{b2} \rho |\nabla v_t|^2 \right] + C_{b1} \rho \widetilde{\Omega} v_t - C_{w1} \rho f_w \left(\frac{v_t}{y}\right)^2.$$

Здесь

$$\begin{split} f_{\nu 1} &= 1 - \frac{\chi}{1 + \chi f_{\nu 1}}, \\ \widetilde{\Omega} &= \Omega + \frac{V_{t}}{\kappa^{2} y^{2}} f_{\nu 2}, \\ f_{w} &= g \bigg[ \frac{1 + C_{w3}^{6}}{g^{6} + C_{w3}^{6}} \bigg]^{1/6}, \\ g &= r + C_{w2} \big( r^{6} - r \big), \\ r &= \frac{V_{t}}{\widetilde{\Omega} \kappa^{2} y^{2}}, \end{split}$$

где к – постоянная Кармана, g – произвольная функция,

$$C_{b1} = 0,1355, C_{b2} = 0,622, \sigma_v = 2/3 c_3, C_{vI} = 7,1, C_{w1} = \frac{C_{b1}}{k^2} + \frac{1 + C_{b2}}{\sigma_v}, C_{w2} = 0,3, C_{w3} = 2, k = 0,4187 - 10, k = 0,1355, C_{b2} = 0,622, \sigma_v = 2/3 c_3, C_{vI} = 7,1, C_{w1} = \frac{C_{b1}}{k^2} + \frac{1 + C_{b2}}{\sigma_v}, C_{w2} = 0,3, C_{w3} = 2, k = 0,4187 - 10, k = 0,1355, C_{b2} = 0,000, C_{b1} = 0,000, C_{b1}$$

эмпирические коэффициенты замыкания.

Для учета влияния конденсированной фазы на газ используются осредненные по времени источниковые члены  $S_U$ ,  $S_V$  u  $S_e$ , которые вычисляются в соответствии с формулами

$$\begin{split} S_u &= \frac{3\rho}{4\rho_P d_P} \sum_{j=0}^{j=n} \Bigg[ \Bigg( \frac{\sum\limits_{i=0}^{i=k} C_x \left(u - u_P\right) \left|u - u_P\right| \Delta \tau_i}{\sum\limits_{i=0}^{i=k} \Delta \tau_i} \Bigg) \rho_{P_j} \Bigg], \\ S_v &= \frac{3\rho}{4\rho_P d_P} \sum_{j=0}^{j=n} \Bigg[ \Bigg( \frac{\sum\limits_{i=0}^{i=k} C_x \left(v - v_P\right) \left|v - v_P\right| \Delta \tau_i}{\sum\limits_{i=0}^{i=k} \Delta \tau_i} \Bigg) \rho_{P_j} \Bigg]. \\ S_e &= \frac{6\lambda}{\rho_P d_P^2} \sum_{j=0}^{j=n} \Bigg[ \Bigg( \frac{\sum\limits_{i=0}^{i=k} Nu \left(T - T_P\right) \Delta \tau_i}{\sum\limits_{i=0}^{i=k} \Delta \tau_i} \Bigg) \rho_{P_j} \Bigg]. \end{split}$$

Для описания движения частиц применяется траекторная модель. Изменение параметров частиц по траектории определяется из уравнений движения и уравнения энергии единичной частицы:

$$\frac{du_P}{dt}m_P = F_P C_X \frac{(u - u_P)|u - u_P|}{2}\rho,$$
$$\frac{dv_P}{dt}m_P = F_P C_X \frac{(v - v_P)|v - v_P|}{2}\rho,$$
$$\frac{dT_P}{dt}(m_P C_P) = S_P N u_P \frac{\lambda(T - T_P)}{d_P},$$

где  $m_P = 1/6 \pi \rho_P d_P^3$  — масса одиночной частицы,  $C_P$ ,  $\rho_P$  — теплоемкость и плотность материала частиц,  $F_P = 1/4 \pi d_P^2$  — площадь миделя частицы,  $C_x$  — коэффициент аэродинамического сопротивления сферической частицы,  $S_P = \pi d_P^2$  — площадь поверхности частицы,  $Nu_P$  — число Нуссельта для частицы,  $\lambda$  — коэффициент теплопроводности газа.

Плотность частиц на *j*-ой траектории вычисляется как  $\rho_{Pi} = \rho_{P0}r_{0j}/r_j$ , где  $r_j$  — текущая радиальная координата *j*-ой траектории частицы.

Коэффициенты аэродинамического сопротивления сферической частицы  $C_x$  и число Нуссельта для частицы вычисляются по следующим зависимостям [3]

$$C_{X} = \frac{24}{\text{Re}_{P}} \frac{\left(1+0,15\cdot\text{Re}_{P}^{0,687}\right) \left[1+\exp\left(-\frac{0,427}{M_{P}^{4,63}}-\frac{3,0}{\text{Re}_{P}^{0,88}}\right)\right]}{1+\frac{M_{P}}{\text{Re}_{P}} \left[3,82+1,28\exp\left(-1,25\frac{\text{Re}_{P}}{M_{P}}\right)\right]},$$
$$\text{Nu}_{P} = \frac{2,0+0,459\,\text{Re}_{P}^{0,55}\,\text{Pr}^{0,33}}{1+3,42\frac{M_{P}\left(2,0+0,459\,\text{Re}_{P}^{0,55}\,\text{Pr}^{0,33}\right)}{\text{Re}_{P}\,\text{Pr}}},$$

где  $\operatorname{Re}_{P} = \frac{\rho \left| \overline{W} - \overline{W}_{P} \right| d_{P}}{\mu}$  — относительное число Рейнольдса,  $M_{P} = \frac{\left| \overline{W} - \overline{W}_{P} \right|}{a}$  —

относительное число Маха, Pr — Число Прандтля. Указанные зависимости справедливы для чисел Маха в диапазоне 0 ... 2.

### АНАЛИЗ РЕЗУЛЬТАТОВ МАТЕМАТИЧЕСКОГО МОДЕЛИРОВАНИЯ

Расчеты проведены для трех различных сопловых насадков с диаметрами канала 9 мм, 10 мм и 11 мм. В варианте тракта с насадком диаметром 9 мм диффузорная часть сопла переходит в цилиндрический насадок через угловую точку. В остальных вариантах диаметр насадка больше диаметра среза сопла, в результате чего в месте их сопряжения образуется уступ.

На рис. 2 показаны графики изменения параметров газа по длине газодинамического тракта. Пунктиром обозначены сечения ввода частиц и среза насадка. Как видно из графиков, по мере увеличения диаметра насадка происходит падение статического давления газа в насадке, рост средней скорости по длине насадка и падение средней температуры.

Рассмотрим картину течения газа, представленную на полях статического давления (рис. 3), температуры (рис. 4) и скорости (рис. 5). Увеличение диаметра насадка приводит к большему расширению потока, за счет чего происходит снижение статического давления и увеличение осевой скорости газа. В то же время больший уступ при диаметре 11 мм генерирует скачок уплотнения большей интенсивности, который способствует более сильному падению скорости газа за скачком. К срезу насадка скорость, температура и давление газа для всех рассматриваемых вариантов становятся примерно равными. При этом средний уровень температуры газа в насадке диаметром 11 мм заметно ниже. Среднее значение скорости газа для этого насадка незначительно превышает скорость для насадков диаметром 9 и 10 мм.

На рис. 5, 6 представлены графики изменения осевой скорости и температуры частиц по длине тракта для рассматриваемых вариантов сопловых насадков. Наибольшее значение скорости частицы достигают в насадке диаметром 9 мм. Это связано с тем, что на начальном участке движения частицы не проходят столь интенсивного скачка уплотнения, как в насадке диаметром 11 мм. Ускорение частицы при этом происходит более равномерно. Максимальное значение скорости частицы составляет примерно 780 м/с, что выше скорости в насадке диаметром 11 мм.

Характер зависимостей температуры частиц по длине газодинамического тракта соответствует характеру зависимостей температурр газа. Наибольшую температуру частицы имеют в насадке диаметром 9 мм. При этом к концу траектории температуры частиц в насадках диаметром 10 и 11 мм практически сравниваются.

Температурные зависимости имеют ярко выраженные горизонтальные участки на уровне 1765 К, соответствующем температуре плавления кобальта. Длина этих участков тем больше, чем больше диаметр насадка. Это связано с тем, что по мере роста диаметра насадка скорость частиц в нем падает, соответственно возрастает и время их пребывания.

Полученные результаты показали значительное влияние диаметра насадка сверхзвуковой технологической установки на скорость и температуру частиц.





http://sntbul.bmstu.ru/doc/618441.html



0.00 0.05 0.10 0.15 0.20 0.25 0.30 0.35 0.40 0.45 0.50 0.55 0.60 0.65 0.70 0.75 0.80 0.85 0.90 0.95 1.00

Рис. 3. Поля распределения статического давления газа, МПа для насадков диаметром: a-9 мм, 6-10 мм, в-11 мм



a – 9 мм, б – 10 мм, в – 11 мм





Рис. 4. Поля распределения осевых скоростей газа, м/с для насадков диаметром:  $a-9\,\,{\rm MM},\, 6-10\,\,{\rm MM},\, B-11\,\,{\rm MM}$ 



Рис. 5. Распределение осевых скоростей частиц по длине газодинамического тракта



Рис. 6. Распределение температуры частиц по длине газодинамического тракта

#### ЗАКЛЮЧЕНИЕ

Проведена серия расчетов характеристик сверхзвукового двухфазного потока в тракте установки для СГН. Рассмотрены три различных сопловых насадка при одинаковых начальных условиях в камере сгорания установки. Полученные результаты показывают возможность влияния на скорость и температуру частиц конденсированной фазы путем изменения диаметра насадка. Результаты исследования могут быть использованы для модернизации существующих технологических установок и расширения их операционного окна.

#### Список литературы

- Hoffman K., Chiang S. Computational Fluid Dynamics. 2000.- Vol. 1.- p. 486.- Vol. 2.- p. 469.- Vol. 3.- p. 175.
- Гарбарук А.В., Стрелец М.Х., Шур М.Л. Моделирование турбулентности в расчетах сложных течений: учебное пособие.- Санкт-Петербург: Издательство Политехнического университета, 2012.
- Стернин Л.Е. Основы газодинамики двухфазных течений в соплах.- М.: Машиностроение, 1974.- 212 с.