

«Лазерный термокаталитический синтез водорода и непредельных углеводородов из природного газа эксперимент и теория»

<u>Снытников В.Н.</u> Пескова Е.Е. Стояновская О.П. Лашина Е. А. Маркелова Т. В.

Доклад сделан при поддержке РНФ, проект № 21-19-00429

Валерий Николаевич Снытников

Ведущий научный сотрудник Отдела гетерогенного катализа ИК СО РАН, Новосибирск E-mail : snyt@catalysis.ru



Углеводороды – основа современной экономики

Многотоннажное производство Крупные источники сырья

Печи пиролиза



Маломасштабные источники Сланцевый газ



ForexAW.com





ForexAW.com

Сланцевый газ одна скважина 10³—10⁴ m3/день

Задача: Мобильные установки Малотоннажного производства ценных углеводородов и водорода ИНСТИТУТ КАТАЛИЗА им. Г.К. БОРЕСКОВА

Проблема

ПОЛУЧЕНИЕ ЭТИЛЕНА - ВАРИАНТ МОНЕТИЗАЦИИ ПРИРОДНОГО ГАЗА

СЫРЬЕ	ПРОДУКЦИЯ		
Метан	Этилен Водород		
$2CH_4 \rightarrow$	$C_2H_4 + 2H_2$		
1000 m ³	0,63 т 0,09 т		
~5 000 руб.	~40 000 руб.		

ОСНОВНАЯ НАУЧНАЯ ПРОБЛЕМА

- Этилен самый многотоннажный полупродукт современного химического производства
- Природный газ может стать ценнейшим сырьем для получения этилена и водорода из метана
- Цель создание экономически обоснованной технологии получения этилена и водорода из природного газа

Химическое превращение метана в этилен идёт через стадию образования этана: $2CH_4 \rightarrow C_2H_6 + H_2$

Далее этан превращается в этилен: $C_2H_6 \rightarrow C_2H_4 + H_2$

Для «активации» молекулы метана и достижения его высоких конверсий в этан необходимы температуры выше 1100-1200°С. Однако при этих температурах активно протекают дальнейшие реакции превращения этана в углерод, ацетилен и бензол. В тоже время при температурах пиролиза этана в этилен (700-900°С) конверсия метана крайне низка.

3 Москва 2022



Химизм процесса и основная идея разработки

Природ	ный
газ	

	ПОЛУЧЕНИЕ ЭТАНА ИЗ МЕТАНА 2CH ₄ \rightarrow C ₂ H ₆ +H ₂		ПОЛУЧЕНИЕ ЭТАНА ИЗ МЕТАНА $2CH_4 \rightarrow C_2H_6+H_2$ $C_2H_6 \rightarrow C_2H_4+H_2$ $C_2H_6 \rightarrow C_2H_4+H_2$ $C_2H_6 \rightarrow C_2H_4+2CH_4$		/13 ЭТАНА 2C ₂ H ₆ → C ₂ H ₄ +2CH ₄	Этилен Водород
	t = 1100 °C - 1200 °C, у нанокатализатора			t = 700 °C - 900 °C в поток	е углеводородов	
		образование		$C_2H_6 \rightarrow CH_3 \bullet + CH_3 \bullet$	образование радикалов	
$CH_4 \rightarrow CH_3 \bullet + \Pi \bullet$	радикалов	$CH_3 \bullet + C_2H_6 \to CH_4 + C_2H_5 \bullet$	продолжение цепи			
			$C_2H_5 \bullet \rightarrow C_2H_4 + H \bullet$	продолжение цепи		
	продолжение цени	$H \bullet + C_2H_6 \to H_2 + C_2H_5 \bullet$	продолжение цепи			
	$2CH_3 \bullet \rightarrow C_2H_6$	обрыв цепи		$C_{2}H_{5}\bullet+C_{2}H_{5}\bullet\toC_{2}H_{4}+C_{2}H_{6}$	обрыв цепи	
		1				-

- Каталитические наночастицы нагреты излучением СО₂-лазера в окружающем газе пониженной температуры. Метан активируется на горячих наночастицах с образованием атомов водорода
- Образующийся этилен эффективно поглощает излучение CO₂-лазера, что создает локализованные высокотемпературные зоны непосредственно в газовом потоке с образованием новых радикалов
- Создание высокотемпературной зоны генерации радикалов в потоке позволяет управлять радикальными цепными реакциями, включая их эффективную остановку на микросекундных временах

Лабораторная установка и результаты экспериментов (без использования катализатора)



ИНСТИТУТ КАТАЛИЗА им. Г.К. БОРЕСКОВА

Использование лазерного излучения позволяет добиться сравнимой степени конверсии этана при значительно более низких (на 100-150°С) температурах в пристеночной области реактора



- при использовании лазерного излучения (мощность 30 Вт, диаметр пучка – 0,3 см)
- без использования лазерного излучения

Masyuk N., // Journal of Analytical and Applied Pyrolysis. 2018.



Реакционная среда



6 Москва 2022



Установка для получения наночастиц

катализатора





Численные модели лазерного синтеза каталитических наночастиц



Экспериментальная установка, созданная в ИК СО РАН в начале 2000-х годов



Новый реактор

ANSYS Fluent, ССКЦ СО РАН



а-линии тока скорости (м/с), **b**-температура (К), **c**-концентрация Ar (мол/м³).

Костюков А.И., Маркелова Т.В., Готовиться в печать



Квантовохимические расчеты



Зильберберг И.Л., Шубин А.А., Ковальский В.Ю. и др.

Kovalskii V.Y.,//Molecular Catalysis. 2022



Химические реакции

¤	α	Стадии¶	Ea, ¶	А, сек ⁻¹ или¶	¤
		·α	<u>кДж/моль</u> о	см ³ /(молек сек)⊰	
α	¤	$C_2H_6 \rightarrow CH_3 \rightarrow CH_3 $	366¤	2.4×10 ¹⁶ ¤	¤
¤	α	$CH_3(s) \rightarrow C_2H_6$	<mark>5.9</mark> ∞	2.34×10 ⁻¹⁰ ⋅¤	¤
2¤	2 <i>f</i> a	$CH_3\cdot + \cdot C_2H_6\cdot \rightarrow \cdot CH_4\cdot + \cdot C_2H_5 \bowtie$	50.24¤	5.41×10 ⁻¹² ·¤	¤
α	2 <i>b</i> ¤	$CH_4 + C_2H_5 \rightarrow CH_3 + C_2H_6 \square$	90¤	3.5×10 ⁻¹¹ ∙¤	¤
3¤	3 <i>f</i> a	$C_2H_5 \rightarrow C_2H_4 \rightarrow H^{\alpha}$	166¤	2.0×10 ¹³ ·¤	¤
α	3 <i>b</i> ¤	$C_2H_4 \cdot \cdot + \cdot H \cdot \rightarrow \cdot C_2H_5$.	6.3¤	1.66×10 ⁻¹¹ ·¤	¤
4 ¤	4 <i>f</i> α	$H + C_2H_6 \rightarrow H_2 + C_2H_5^{\alpha}$	40.16¤	1.66×10 ⁻¹⁰ ⋅¤	¤
α	4 <i>b</i> ¤	$H_2 + C_2 H_5 \rightarrow H + C_2 H_6 $	96.45∙¤	6.61×10 ⁻¹¹ ¤	¤
5¤	5 <i>f</i> a	$CH_3 \cdot + \cdot C_2H_4 \cdot \rightarrow \cdot C_3H_7 \square$	32.26¤	5.5×10 ⁻¹³ ·¤	¤
α	5 <i>b</i> ¤	$C_3H_7 \rightarrow CH_3 + C_2H_4$	139¤	3.0×*10 ¹⁴ ·¤	¤
6 ¤	6 <i>f</i> a	$C_2H_5 \cdot + \cdot C_2H_5 \cdot \rightarrow \cdot C_2H_4 \cdot + \cdot C_2H_6$	3.34¤	2.74×10 ⁻¹¹ ·¤	¤
7 ¤	7 <i>f</i> α	$C_3H_7 \cdot + \cdot C_2H_4 \cdot \rightarrow \cdot C_2H_5 \cdot + \cdot C_3H_6 \Box$	27.6¤	4.4×10 ⁻¹⁴ ·¤	¤
8 ¤	8f∙¤	$CH_3\cdot + \cdot C_2H_4\cdot \rightarrow \cdot CH_4\cdot + \cdot C_2H_3 \bowtie$	46.56¤	6.91×10 ⁻¹² ⋅¤	¤
α	8 <i>b</i> ¤	$CH_4 \cdot + \cdot C_2H_3 \rightarrow \cdot CH_3 \cdot + \cdot C_2H_4 \bowtie$	25.94¤	1.48×10 ⁻¹³ ∙¤	¤
9 ¤	α	$CH_3 \cdot + \cdot C_2H_3 \cdot \rightarrow \cdot CH_4 \cdot + \cdot C_2H_2 \bowtie$	3.2·¤	1.5×10 ⁻¹¹ ·¤	¤
10¤	α	$C_2H_3 + H \rightarrow C_2H_2 + H_2 \approx$	0 ¤	2.0×10 ⁻¹¹ ⋅¤	¤
11¤	11 <i>f</i> a	$CH_4 \cdot + \cdot H \cdot \rightarrow \cdot CH_3 \cdot + \cdot H_2 \square$	49.89 ¤	1.26×10 ⁻¹⁰ ·¤	¤
¤	11 <i>b</i> ¤	$CH_3 + H_2 \rightarrow CH_4 + H_2$	51.05¤	5.48×10 ⁻¹² ·¤	¤
12¤	12 <i>f</i> •c	$CH_3 \cdot + \cdot CH_3 \cdot \rightarrow \cdot C_2H_5 \cdot + \cdot H^{\square}$	111¤	1.33×10 ⁻⁹ ·¤	¤

α	12 <i>b</i> ¤	$C_2H_5 + H \rightarrow CH_3 + CH_3$	3.64¤	1.79×10 ⁻¹⁰ ⋅¤	þ
13¤	13 <i>f</i> a	$C_2H_4 \cdot + \cdot H \cdot \rightarrow \cdot C_2H_3 \cdot + \cdot H_2^{\square}$	62.36¤	9.0×10 ⁻¹⁰ ∙¤	þ
α	13 <i>b</i> ¤	$C_2H_3\cdot + \cdot H_2 \longrightarrow \cdot C_2H_4\cdot + \cdot H^{\underline{\alpha}}$	34.75¤	1.61×10 ⁻¹³ ·¤	þ
14¤	14 <i>f</i> a	$CH_4 + Fe(0) \rightarrow CH_3(s) + FeH_3$	<mark>63</mark> ¤	2.8×10 ⁻⁸ ×Tg ^{0.5} ¤	þ
α	14 <i>b</i> ¤	$CH_3 \cdot + \cdot H \cdot \rightarrow \cdot CH_4 \cdot \Xi$	1.15¤	3.2×10 ⁻¹⁰ ⋅α	þ
15¤	15 <i>f</i> a	$C_2H_3 \rightarrow C_2H_2 \rightarrow H_{\square}$	186¤	6.93×10 ¹² ¤	þ
¤	15 <i>b</i> ¤	$C_2H_2\cdot + \cdot H \cdot \rightarrow \cdot C_2H_3 \square$	10.1¤	9.13×10 ⁻¹² ·¤	þ
16¤	16 <i>f</i> a	$C_2H_2\cdot + \cdot CH_3\cdot \rightarrow \cdot C_3H_4 \cdot + \cdot H^{\underline{\square}}$	32.03¤	5.6×10 ⁻¹³ ⋅¤	Þ
α	16 <i>b</i> ¤	$C_3H_4 \cdot + \cdot H \cdot \rightarrow \cdot C_2H_2 \cdot + \cdot CH_3 \cdot \square$	16.74¤	8.3×10 ⁻¹¹ ¤	þ
17¤	α	C_3H_4 ·+· H · \rightarrow · C_3H_3 ·+· H_2 \square	18.87¤	1.2×10 ⁻¹⁰ ⋅¤	þ
18¤	α	$C_3H_4{\cdot}{+}{\cdot}C_3H_3{\cdot}{\rightarrow}{\cdot}C_6H_6{\cdot}{+}{\cdot}H{\cdot}{\bowtie}$	50.21¤	1.16×10 ⁻¹² ·¤	þ
1 9 ¤	19 <i>f</i> a	$C_6H_6\cdot + \cdot CH_3\cdot \rightarrow \cdot CH_4\cdot + \cdot C_6H_5 \square$	80.9¤	4.35×10 ⁻¹¹ ¤	þ
¤	19 <i>b</i> -9	$CH_4 \cdot + \cdot C_6H_5 \rightarrow \cdot C_6H_6 \cdot + \cdot CH_3 \bowtie$	36¤	3.32×10 ⁻¹² ¤	þ
20¤	¤	$C_3H_3\cdot + \cdot C_3H_3\cdot \rightarrow \cdot C_6H_6\cdot \Xi$	48¤	1.47×10 ⁻¹⁰ ¤	þ
21¤	a	$\underline{FeH} + \cdot \underline{CH_4} \rightarrow \cdot \underline{FeH_2} + \cdot \underline{CH_3}(s)^{\Box}$	<mark>209</mark> ¤	2.8×10 ⁻⁸ ×Tg ^{0.5} ¤	þ
22¤	α	$FeH_2 \rightarrow Fe(0) \rightarrow H_2^{\alpha}$	<mark>138</mark> ¤	1.7×10 ⁻¹¹ ¤	þ
23¤	α	FeH ₂ ·→·FeH·+·H¤	<mark>213</mark> ¤	1.7×10 ⁻¹¹ ¤	þ
1					-

Лашина Е.А.,... // ХИУР, 2023



Времена релаксации между газом и частицами



Время тепловой релаксации

$$\zeta_{i} = \frac{m_{i}C_{DV}\left(T_{i} - T_{g}\right)}{q_{conv}} = \frac{8m_{i}C_{DV}\left(\gamma - 1\right)T_{g}}{\alpha\pi_{i} s_{i}^{2} c_{t}\left(\gamma + 1\right)}.$$

Время скоростной (левая панель) и тепловой (правая панель) релаксации сферических частиц оксида алюминия в метане при атмосферном давлении. Времена скоростной релаксации приведены для температуры метана 850 К и 1500 К. Времена тепловой релаксации приведены для разных коэффициентов тепловой аккомодации.

Стояновская О.П., 2022



Математическая модель двухфазной реакционной среды с лазерным излучением

$$\frac{\partial \rho_g Y_m}{\partial t} + \nabla \left(\rho_g Y_m \vec{v} \right) = -\nabla \vec{J}_m + R_m, m = 1, \dots, M, \qquad (1)$$

$$\frac{\partial \rho_i}{\partial t} + \nabla \left(\rho_i \vec{v} \right) = 0, i = 1, ..., N,$$
(2)

$$\frac{\partial \rho \vec{v}}{\partial t} + \nabla \left(\rho \vec{v} \vec{v} \right) = -\nabla p_d + \nabla \overline{\overline{\tau}},\tag{3}$$

$$\frac{\partial}{\partial t} \left(\rho_g h_g + \sum_i \rho_i h_i \right) + \nabla \left(\left(\rho_g h_g + \sum_i \rho_i h_i \right) \vec{v} \right) =$$
(4)

$$-\nabla \vec{q} + \left(n_g \alpha + \sum_i n_i \alpha_i\right) F - \sum_i 4\pi s_i^2 n_i \sigma \left(T_i^4 - T_g^4\right),$$

$$\frac{\partial F}{\partial x} + \left(n_g \alpha + \sum_i n_i \alpha_i\right) F = 0.$$
(5)

$$p_{g} = \rho_{g} R T_{g} \sum_{m} Y_{m} / M_{wm}, \qquad \sum_{m} Y_{m} = 1, \sum_{m} R_{m} = 0, \sum_{m} \vec{J}_{m} = 0. \qquad R_{m} = M_{wm} \sum_{k} v_{mk} w_{k}.$$

$$h_{g}(T_{g}, Y_{m}) = \sum_{m} Y_{m} h_{m}(T_{g}), \qquad h_{m}(T_{g}) = \int_{T_{ref}}^{T_{g}} C_{pm}(T_{g}) dT_{g} + h_{m}^{0}.$$

В. Н. Снытников, Е. Е. Пескова, О. П. Стояновская Модель двухтемпературной среды газ — твердые наночастицы с лазерным пиролизом метана **// Математическое моделирование, 2023, т. 35,№4, С.24-50**



Для определения температуры частиц используем соотношение :

$$\frac{dm_i C_{DV} T_i}{dt} = q_{abs} - q_{rad} - q_{conv} - q_{chem}.$$

Средний по смеси коэффициент диффузии рассчитывается по формуле:

$$D_{m,mix} = \frac{1 - X_m}{\sum_{l \neq m} X_l / D_{lm}}, D_{lm} = 2.68 \cdot 10^{-7} \frac{\sqrt{T_g^3 (M_{wl} + M_{wm}) / 2M_{wl} M_{wm}}}{p \sigma_{lm}^2 \Omega_d (T_D^*)}.$$

коэффициент поглощения в случае излучения *CO*2 лазера и этилена в газовой смеси: Snytnikov VI.N.,.... // Journal of $\alpha = \alpha_0 \exp(-E/kT_g)/(1+F/D)$. Snytnikov VI.N.,.... // Journal of Radiative Spectroscopy and Radiative Transfer. 2020.

Коэффициент поглощения лазерного излучения фракцией пыли рассчитывается из выражения, s_i - диаметр наночастицы i - группы:

$$\alpha_i = \beta_0 \pi s_i^2,$$

β₀ - безразмерное число для наночастицы по теории Ми

$$\beta_0 = 12 \frac{s_i}{\lambda} \frac{\varepsilon^{"}}{\left(\varepsilon^{'} + 2\right)^2 + \varepsilon^{"2}}$$



Скорость протекания первой стадии реакции определяется из выражения:

N≌	Стадия	A _i , 1/c	Е _і , кДж/моль
1	$2CH_4 \rightarrow C_2H_6 + H_2$		100.0
2	$C_2H_6 \rightarrow C_2H_4 + H_2$	3.16·10 ¹⁴	284.0

$$w_1 = k_1 [CH_4],$$

$$k_1 = \alpha_1 \pi s_i^2 \sqrt{\frac{8k_B T_g}{\pi m_{CH_4}}} e^{-E_1/RT_i},$$

α₁ = 1 - константа. Скорость протекания второй стадии реакции:

$$w_2 = k_2 [C_2 H_6],$$

 $k_2 = A_2 e^{-E_2/RT_g}.$

Численный метод, 2D плоский и осесиммметричный параллельные коды разработаны Пескова Е.Е., 2018-2023

14 | Москва 2022



Алгоритм и распараллеливание

Жалнин Р.В., **Пескова Е.Е.**, Стадниченко О.А., Тишкин В.Ф. Математическое моделирование динамики многокомпонентного газа с использованием WENO схем на примере пиролиза этана Журнал Средневолжского математического общества. 2016. Т.18. №3. С.98-106.

Пескова Е.Е. Диссертация на степень кандидата наук, 2018

Губайдуллин И.М., Жалнин Р.В., Масягин В.Ф., **Пескова Е.Е.,** Тишкин В.Ф. ЧИСЛЕННОЕ МОДЕЛИРОВАНИЕ ПИРОЛИЗА ПРОПАНА В ПРОТОЧНОМ ХИМИЧЕСКОМ РЕАКТОРЕ ПОД ВОЗДЕЙСТВИЕМ ПОСТОЯННОГО ВНЕШНЕГО НАГРЕВА

Математическое моделирование. 2020. Т. 32. № 9. С. 119-130.

Жалнин Р.В., Масягин В.Ф., **Пескова Е.Е**., Тишкин В.Ф. МОДЕЛИРОВАНИЕ ДОЗВУКОВЫХ МНОГОКОМПОНЕНТНЫХ РЕАГИРУЮЩИХ ГАЗОВЫХ ПОТОКОВ НА НЕСТРУКТУРИРОВАННЫХ СЕТКАХ Инженерные технологии и системы. 2020. Т. 30. № 1. С. 162-175.

E E Peskova Numerical modeling of subsonic axisymmetric reacting gas flows Journal of Physics: Conference Series 2057 (2021) 012071

Пескова E.E. Parallel algorithm for a two-phase gas-solid particle model with chemical reactions and laser radiation ПАВТ-2023 (Полная статья)



Математическая модель двухфазной реакционной среды с лазерным излучением

$$\frac{\partial \rho_g Y_m}{\partial t} + \nabla \left(\rho_g Y_m \vec{v} \right) = -\nabla \vec{J}_m + R_m, m = 1, \dots, M, \qquad (1)$$

$$\frac{\partial \rho_i}{\partial t} + \nabla \left(\rho_i \vec{v} \right) = 0, i = 1, ..., N,$$
(2)

$$\frac{\partial \rho \vec{v}}{\partial t} + \nabla \left(\rho \vec{v} \vec{v} \right) = -\nabla p_d + \nabla \overline{\overline{\tau}},\tag{3}$$

$$\frac{\partial}{\partial t} \left(\rho_g h_g + \sum_i \rho_i h_i \right) + \nabla \left(\left(\rho_g h_g + \sum_i \rho_i h_i \right) \vec{v} \right) =$$
(4)

$$-\nabla \vec{q} + \left(n_g \alpha + \sum_i n_i \alpha_i\right) F - \sum_i 4\pi s_i^2 n_i \sigma \left(T_i^4 - T_g^4\right),$$

$$\frac{\partial F}{\partial x} + \left(n_g \alpha + \sum_i n_i \alpha_i\right) F = 0.$$
(5)

$$p_{g} = \rho_{g} R T_{g} \sum_{m} Y_{m} / M_{wm}, \qquad \sum_{m} Y_{m} = 1, \sum_{m} R_{m} = 0, \sum_{m} \vec{J}_{m} = 0. \qquad R_{m} = M_{wm} \sum_{k} v_{mk} w_{k}.$$

$$h_{g}(T_{g}, Y_{m}) = \sum_{m} Y_{m} h_{m}(T_{g}), \qquad h_{m}(T_{g}) = \int_{T_{ref}}^{T_{g}} C_{pm}(T_{g}) dT_{g} + h_{m}^{0}.$$

В. Н. Снытников, Е. Е. Пескова, О. П. Стояновская Модель двухтемпературной среды газ — твердые наночастицы с лазерным пиролизом метана **// Математическое моделирование, 2023, т. 35,№4, С.24-50**



Лазерный синтез этилена из этана









Движение сгустка частиц в среде с однородной скоростью 0.1 м/с, интенсивностью излучения 8·10¹⁰ Вт/м², размер частиц *s*_i=5·10⁻⁹ нм, низкая концентрация частиц *n*_{i,max}=10¹⁴ м⁻³.

Двухтемпературный режим без химических реакций. Распределение плотности частиц (панель а), температуры частиц и газа (панель b), интенсивности лазерного излучения (панель c), скорости смеси (панель d) вдоль направления потока. Расчет с умеренным содержанием частиц $n_{i,max}$ =10¹⁶ м⁻³ и высокой интенсивностью излучения 1.6·10¹¹ Вт/м².



Динамика частиц в газе с лазерным излучением



Однотемпературный режим без химических реакций. Распределение плотности частиц (панель а), температуры частиц и газа (панель b), интенсивности лазерного излучения (панель c), скорости смеси (панель d) вдоль направления потока. Расчет с повышенным содержанием частиц $n_{i,max}$ =10¹⁸ м⁻³ и низкой интенсивностью излучения 1.6·10¹⁰ Bт/м².



Двухтемпературный режим с химическими реакциями. Распределение плотности частиц (панель а), температуры частиц и газа (панель b), компонентов газовой смеси (панели c,d) вдоль направления потока. Расчет с умеренным содержанием частиц $n_{i,max}$ =10¹⁶ м⁻³ и высокой интенсивностью излучения 1.6·10¹¹ Вт/м².



Выводы

Создана математическая и численная односкоростная модель для исследования двухфазной дозвуковой среды из многокомпонентного газа и наночастиц в поле лазерного излучения. Модель учитывает нагрев-охлаждение компонент среды лазерным излучением, детальные процессы теплообмена между газом и частицами в свободно-молекулярном режиме, тепловые эффекты химических реакций по кинетическим уравнениям, отвечающим заданной схеме химических реакций.

Математическая модель предсказывает существование неравновесной двухтемпературной среды из наночастиц и многокомпонентного газа с химическими реакциями в газе и на поверхности наночастиц, которые поглощают лазерное излучение. Температура наночастиц может отличаться от температуры газа на сотни градусов несмотря на интенсивный теплообмен между газом и наночастицами. Повышенные температуры наночастиц стимулируют гетерогенные химические реакции на их поверхности. Тем самым, эти реакции могут управляться поглощаемым лазерным излучением посредством изменения температуры частиц. Это открывает возможности эффективного проведения каталитических синтезов подбором нужных каталитически активных материалов для наночастиц и их дизайна, включая размер частиц.

Существование режима с двухтемпературной средой и получаемые решения сильно зависят от многих параметров задачи, которые нелинейно связаны между собой. В частности, к ним относятся коэффициент аккомодации, радиус и концентрация наночастиц, интенсивность лазерного излучения, начальная температура газа.

Физико-химическая модель расширена включением детального механизма гетерогенно-гомогенного катализа дегидрирования предельных углеводородов. Ближайшее развитие модели связано с учетом пространственных эффектов, в частности, взаимодействия среды со стенками, пространственной диффузии по осесимметричной модели.

БЛАГОДАРЮ ЗА ВНИМАНИЕ!

Приглашаем к сотрудничеству, а студентов и аспирантов для подготовки диссертаций!