

МОДЕЛИРОВАНИЕ РАВНОВЕСНОГО СГОРАНИЯ КЕРОСИНА СМЕСЬЮ ГАЗООБРАЗНЫХ УГЛЕВОДОРОДОВ

В. А. Левин¹, Г. Д. Смехов², А. Н. Хмелевский²

¹Институт автоматики и процессов управления ДВО РАН, 690041 Владивосток

²Институт механики Московского государственного университета им. М. В. Ломоносова, 119192 Москва
smekhov@imec.msu.ru

Показана возможность моделирования состава и параметров состояния газа, образующегося в результате равновесного сгорания авиационного керосина в воздухе, путем определения тех же величин для определенной смеси углеводородных горючих. В качестве таковой может быть смесь равных количеств метана и ацетилен. Рассчитанный равновесный состав для модельной смеси в точности совпадает с составом продуктов сгорания керосина при одинаковых значениях давления (или плотности), температуры и коэффициента избытка окислителя. При сгорании керосина и модельной смеси в режиме с постоянным давлением (или плотностью) можно обеспечить удовлетворительное совпадение температур конечных продуктов и их составов, если в качестве окислителя для смеси использовать обедненный кислородом воздух.

Ключевые слова: авиационный керосин, равновесное сгорание, моделирование, метан, ацетилен.

Керосин является основным топливом, используемым в авиации. На первой стадии горения керосин переходит из жидкого состояния в газообразное и далее происходит окончательное сгорание с образованием конечных продуктов. При экспериментальных исследованиях новых типов реактивных двигателей, по существу, нет необходимости в воспроизведении первой стадии сгорания керосина, если конечный состав газа в камере сгорания равновесный. Для отработки рабочего процесса двигателя можно использовать модельную смесь газообразных горючих, при сгорании которой образуется газ такого же состава и с такими же параметрами, как и при сгорании керосина в воздухе. Если моделирование осуществить достаточно точно, то использование такой смеси будет иметь и определенные преимущества, поскольку в этом случае отсутствует влияние на результаты исследований неопределенностей, связанных с наличием первой стадии горения керосина.

В работе показано, что обсуждаемое моделирование равновесного сгорания керосина действительно можно осуществить. Предложены конкретные составы модельных смесей, эквивалентных керосину в газовой фазе, и приведены результаты расчетов, демонстрирующие соот-

ветствие компонентных составов и параметров равновесного сгорания модельных смесей и керосина.

1. МОДЕЛИРОВАНИЕ КОМПОНЕНТНОГО СОСТАВА ПРОДУКТОВ СГОРАНИЯ КЕРОСИНА

Керосин представляет собой смесь углеводородов различного типа и состава, в которой полное число атомов водорода превышает число атомов углерода в 1.956 раза и значение низшей теплоты сгорания составляет $\Delta H = 4.30952 \cdot 10^4$ кДж/кг при стандартной температуре $T = 298.15$ К [1]. Количество атомов углерода в молекулах углеводородов смеси изменяется в пределах $10 \div 14$ [2]. Таким образом, условной молекулой керосина можно считать молекулу $C_{12}H_{24}$ с энтальпией образования $H_f^0(298.15 \text{ К}) = -3.83894 \times 10^2$ кДж/моль. Предполагается, что окислителем является стандартный воздух и в результате сгорания образуется газ в термически и химически равновесном состоянии.

Моделирование керосина смесью других газообразных горючих возможно в силу того обстоятельства, что равновесный состав любого газа при заданных значениях температуры T и плотности ρ или температуры T и давления p зависит лишь от общего числа атомов элементов в начальной смеси. Это следует из закона сохранения элементного состава

Работа выполнена при финансовой поддержке Российского фонда фундаментальных исследований (проекты № 05-08-33391а, 05-01-00004).

химически реагирующей газофазной системы и закона действующих масс, лежащего в основе определения компонентного состава газа. Если подобрать смесь углеводородных горючих, создающих в единице массы топливной смеси такое же количество атомов углерода и водорода, какое создается в горючей смеси керосина и окислителя, то такие топливные смеси при одинаковых значениях указанных параметров в состоянии равновесия будут иметь одинаковый компонентный состав.

Нетрудно видеть, что смесь, состоящая из равных количеств предельного углеводорода C_nH_{2n+2} и ацетиленов C_2H_2 , может моделировать керосин, так как в такой смеси отношение чисел атомов Н и С равно их отношению в условной молекуле керосина ($H/C = 2$), и поэтому в топливной смеси можно подобрать такое значение относительной молярной концентрации модельного горючего X_m , при котором число атомов элементов каждого сорта в единице массы будет равно числу соответствующих атомов в топливной керосиновой смеси с концентрацией газообразного керосина X_k . Простейшей модельной смесью горючего этого типа является смесь метана и ацетилена — $0.5X_m(CH_4) + 0.5X_m(C_2H_2)$. Можно показать, что эквивалентные концентрации X_m и X_k в ней связаны соотношением

$$X_m = 8X_k / (1 + 7X_k). \quad (1)$$

Однако применять эту формулу и подобные ей для других углеводородов нет необходимости, если рассчитывать начальные концентрации горючих с помощью коэффициентов избытка окислителя. Поскольку эквивалентные концентрации керосина и модельного горючего обеспечивают одинаковое количество элементов в единице массы топлива, значения коэффициентов избытка окислителей для эквивалентных концентраций одинаковы: $\alpha_m = \alpha_k = \alpha$.

Расчеты параметров и состава газа, образующегося при сгорании различных топливных смесей, были проведены с использованием программной системы «Мираж», предназначенной для численного моделирования равновесного и неравновесного состояний многокомпонентной реагирующей газофазной среды [3]. Для вычисления равновесного состава применялся модернизированный алгоритм, описанный в [4]. Программная система была дополнена новыми блоками для решения задач, поставленных в настоящей работе.

Основной процедурой определения состава газа в равновесном состоянии может быть расчет при заданных значениях температуры и давления либо температуры и плотности; по ряду соображений в указанной программной системе используется последняя. Применение этой процедуры к расчету составов продуктов горения модельного горючего и керосина в режиме $T = \text{const}$, $p = \text{const}$ в воздухе приводит к тождественным уравнениям и коэффициентам уравнений, что, естественно, обеспечивает идентичный состав этих продуктов. Поэтому в качестве иллюстраций приведены результаты расчетов горения топлив в режиме $T = \text{const}$, $p = \text{const}$. Для горения керосина в этом режиме имеются справочные данные [1], которые можно использовать для контроля результатов расчетов.

Расчеты проведены при $p = 0.2$ МПа, начальной температуре горючей смеси $T_0 = 298.15$ К и коэффициентах избытка окислителя $\alpha = 1; 0.8; 1.2$. Результаты вычислений представлены в табл. 1–3. Во всех таблицах вариант 1 — данные из справочника [1] по горению авиационного керосина в стандартном воздухе при заданном давлении и коэффициенте избытка окислителя в камере сгорания. Вариант 2 — результаты расчета для керосина с условной формулой $C_{12}H_{24}$ при заданном давлении и температуре, соответствующей данным [1]. Вариант 3 — аналогичные данные для модельного горючего при $T = \text{const}$, $p = \text{const}$.

Анализ полученных результатов позволяет сделать следующие выводы. Выбранная формула условной молекулы керосина правильно отражает свойства авиационного керосина, рассматриваемого в [1] (ср. варианты 1 и 2). Двухкомпонентное горючее, состоящее из равных количеств метана и ацетилена, полностью идентично газообразному керосину $C_{12}H_{24}$ при его сгорании в условиях $T = \text{const}$, $p = \text{const}$. Состав продуктов сгорания модельного горючего в точности совпадает с составом продуктов сгорания керосина при одинаковых давлениях, температурах и коэффициентах избытка окислителя. Расчеты, проведенные для других значений давлений и коэффициента избытка окислителя, также соответствуют этим выводам.

Эта серия расчетов подтверждает сделанное выше утверждение о возможности точного моделирования равновесного состава керосиновоздушного топлива путем замены кероси-

Таблица 1

Вариант	T, К	M	$r_i \cdot 10^2$									
			H	O	H ₂	N ₂	O ₂	OH	H ₂ O	CO	CO ₂	NO
1. Керосин [1]	2 287	28.71	0.03	0.02	0.23	72.28	0.54	0.27	12.42	1.23	11.89	0.24
2. Керосин ($T = \text{const}$, $p = \text{const}$)	2 287	28.66	0.03	0.02	0.22	72.30	0.52	0.26	12.57	1.20	11.74	0.23
3. Модельное горючее ($T = \text{const}$, $p = \text{const}$)	2 287	28.66	0.03	0.02	0.22	72.30	0.52	0.26	12.57	1.21	11.73	0.24
4. Керосин	2 284	28.66	0.03	0.02	0.22	72.31	0.51	0.25	12.58	1.19	11.75	0.23
5. Модельное топливо 1 ($\beta = 0$)	2 446	28.47	0.09	0.07	0.39	71.71	0.90	0.51	12.15	2.15	10.69	0.43
6. Модельное топливо 2 ($\beta = 0.17$)	2 284	28.57	0.03	0.02	0.20	76.04	0.46	0.23	10.85	1.08	10.10	0.22

Примечание. $\alpha = 1$, $p = 2$ бар, $X_k = 1.150 \cdot 10^{-2}$, $X_m = 8.518 \cdot 10^{-2}$; r — молярная доля компонентов, M — молекулярная масса.

Таблица 2

Вариант	T, К	M	$r_i \cdot 10^2$									
			H	O	H ₂	N ₂	O ₂	OH	H ₂ O	CO	CO ₂	NO
1. Керосин [1]	2 167	27.59	0.05	0	2.11	68.49	0	0.04	12.98	7.12	8.39	0
2. Керосин ($T = \text{const}$, $p = \text{const}$)	2 167	27.53	0.05	0	2.11	68.49	0	0.03	13.15	7.07	8.24	0
3. Модельное горючее ($T = \text{const}$, $p = \text{const}$)	2 167	27.53	0.04	0	2.11	68.49	0	0.03	13.15	7.07	8.24	0
4. Керосин	2 159	27.53	0.04	0	2.12	68.49	0	0.03	13.15	7.07	8.25	0
5. Модельное топливо 1 ($\beta = 0$)	2 434	27.48	0.19	0	1.97	68.31	0.03	0.23	13.08	7.37	7.88	0.08
6. Модельное топливо 2 ($\beta = 0.23$)	2 166	27.62	0.04	0	1.76	73.77	0	0.03	10.94	5.89	6.86	0.01

Примечание. $\alpha = 0.8$, $p = 2$ бар, $X_k = 1.434 \cdot 10^{-2}$, $X_m = 1.042 \cdot 10^{-1}$; r — молярная доля компонентов, M — молекулярная масса.

Таблица 3

Вариант	T, К	M	$r_i \cdot 10^2$									
			H	O	H ₂	N ₂	O ₂	OH	H ₂ O	CO	CO ₂	NO
1. Керосин [1]	2 100	28.91	0	0.02	0.03	73.51	3.14	0.18	10.74	0.13	11.00	0.39
2. Керосин ($T = \text{const}$, $p = \text{const}$)	2 100	28.87	0	0.01	0.02	73.54	3.12	0.17	10.86	0.12	10.85	0.38
3. Модельное горючее ($T = \text{const}$, $p = \text{const}$)	2 100	28.87	0	0.01	0.02	73.54	3.12	0.17	10.86	0.12	10.85	0.38
4. Керосин	2 096	28.87	0	0.01	0.02	73.54	3.12	0.17	10.86	0.12	10.85	0.38
5. Модельное топливо 1 ($\beta = 0$)	2 278	28.80	0.01	0.05	0.07	73.26	3.12	0.36	10.68	0.41	10.53	0.57
6. Модельное топливо 2 ($\beta = 0.17$)	2 084	28.76	0	0.01	0.02	77.20	2.67	0.15	9.36	0.10	9.35	0.35

Примечание. $\alpha = 1.2$, $p = 2$ бар, $X_k = 9.605 \cdot 10^{-3}$, $X_m = 7.200 \cdot 10^{-2}$; r — молярная доля компонентов, M — молекулярная масса.