

Николаенко А. С.

МАТЕМАТИЧЕСКАЯ МОДЕЛЬ ТВЕРДООКСИДНОГО ТОПЛИВНОГО ЭЛЕМЕНТА
НА СТАЦИОНАРНЫХ РЕЖИМАХ РАБОТ

Николаенко А. С.

A. S. Nikolaenko

МАТЕМАТИЧЕСКАЯ МОДЕЛЬ ТВЕРДООКСИДНОГО ТОПЛИВНОГО ЭЛЕМЕНТА НА СТАЦИОНАРНЫХ РЕЖИМАХ РАБОТ

MATHEMATICAL MODEL OF SOLID OXIDE FUEL CELLS' OPERATION IN A STEADY STATE



Николаенко Анна Сергеевна – бакалавр техники и технологии по направлению «Теплоэнергетика», студент магистратуры кафедры «Тепловые энергетические установки» Комсомольского-на-Амуре государственного технического университета (Россия, Комсомольск-на-Амуре); 681008, г. Комсомольск-на-Амуре, ул. Розы Люксембург, д. 26, кв. 15; 89242278240. E-mail: anka_nikolaenko@mail.ru.

Ms. Anna S. Nikolaenko - Bachelor of Engineering Technology, specialization: heat power engineering, ME student at the Department of Heat&power Plants, Komsomolsk-on-Amur State Technical University (Russia, Komsomolsk-on-Amur). 681008, Komsomolsk-on-Amur, 26, Rose Luxembourg St., flat 15; 89242278240. E-mail – anka_nikolaenko@mail.ru.

Аннотация. Показана необходимость дальнейшего совершенствования тепловых электрических станций на примере гибридной энергоустановки (ГибЭУ), состоящей из топливных элементов с твердым оксидным электролитом (ТОТЭ) и газовой турбины. Впервые разработана математическая модель работы ТОТЭ на стационарных режимах работы. На базе математической модели выявлена зависимость мощности топливного элемента от параметров его эксплуатации и намечен путь дальнейших исследований.

Summary. The paper considers the necessity of further improvement of thermal power plants, as exemplified by a hybrid power plant consisting of Solid Oxide Electrolyte Cells (SOEC) and by a gas turbine. The first mathematical model of the performance of a SOFC in steady state is offered. Based on the model, the dependence of the capacity of a fuel cell on the parameters of its operation is shown and the plan of further investigations is suggested.

Ключевые слова: гибридная энергоустановка, твердооксидные топливные элементы, анод, катод, электролит, математическая модель.

Key words: hybrid power plant, solid oxide fuel cell, anode, cathode, electrolyte, mathematical model.

УДК 621.352

В настоящее время большое внимание уделяется разработке ГибЭУ на базе высокотемпературных топливных элементов (ТЭ) и газовой (или паровой) турбины или парогазовой установки для совместного производства электроэнергии [1; 3; 4]. Отличительной особенностью таких энергоустановок является использование принципа прямого преобразования химической энергии топлива в электрическую, минуя традиционные стадии преобразования энергии (химическая – тепловая – механическая – электрическая). Благодаря этому экономичность ГибЭУ почти вдвое выше, чем у традиционных, и КПД может достигать от 70 до 85 % с учетом утилизации тепла. Из-за отсутствия непосредственного химического контакта топлива с окислителем в ТЭ количество удельных выбросов вредных компонентов при работе ГибЭУ почти на 1,5 – 2,5 порядка ниже выбросов от традиционных энергоустановок [1; 3].

Простейший ТЭ представляет собой электрохимический элемент, состоящий из двух не расходуемых электродов, разделенных электролитом. В процессе работы к одному электроду (аноду) непрерывно подводят топливо, к другому (катоду) – окислитель, а на выходе получают электричество и высокопотенциальное тепло [4].

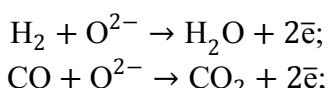


Из всех существующих на сегодняшний день типов ТЭ для стационарной энергетики наиболее предпочтительны твердооксидные (TOTЭ), так как в состав их электродов не входят катализаторы на основе благородных металлов, что делает их нечувствительными к наличию оксида углерода в топливном газе. Рабочая температура ТOTЭ составляет около 1000 °С. При такой высокой температуре процессы на электродах протекают с большой скоростью при невысоких поляризациях.

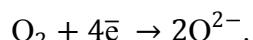
На аноде ТOTЭ топливо (H_2 и CO) окисляется, что сопровождается выделением свободных электронов, поступающих во внешнюю электрическую цепь, а одновременно образующиеся положительные ионы удерживаются на границе анод – электролит (H^+ , CO^+). На другом конце электрической цепи электроны подходят к катоду, на котором идет реакция восстановления (присоединения электронов окислителем до O^{2-}). Отрицательно заряженные ионы кислорода перемещаются через электролит к аноду, где взаимодействуют с положительными ионами топлива.

Токообразующие реакции могут быть представлены уравнениями:

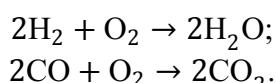
- на аноде



- на катоде



Суммарная реакция, протекающая на единичном ТOTЭ, выглядит как взаимодействие топлива с окислителем:



Электролитом в ТOTЭ обычно является керамика на основе диоксида циркония, например $(ZrO_2)_{0.92}(Y_2O_3)_{0.08}$, анодами – кермет никеля с диоксидом циркония, катодами – полупроводники, например $Sr_xLa_{(1-x)}MnO_3$, $Sr_xLa_{(1-x)}CoO_3$.

Топливом в ТЭ могут являться водород, различные углеводороды и оксид углерода. Окислитель – кислород, в том числе кислород воздуха.

В данной работе рассмотрена ГибЭУ на основе ТOTЭ, высокопотенциальное тепло которых используется в газотурбинной установке (ГТУ). На рис. 1 представлена схема физических процессов гибридной энергоустановки. Воздух из атмосферы засасывается компрессором 1, где сжимается до необходимого давления и подается в рекуператор 2, куда одновременно направляются уходящие газы из газовой турбины 9. После нагрева в рекуператоре сжатый воздух направляется в батарею ТЭ со стороны катода 5. Топливо (метан) после подогрева в теплообменнике 10 горячими продуктами, поступающими из газовой турбины, подается на конверсию в реформер 3, куда одновременно поступает водяной пар из системы 11. В реформере исходное топливо взаимодействует с водяным паром, на каждый моль метана при конверсии образуется 4 моль топлива (H_2 и CO). Продукты конверсии метана подаются на анод 4 ТЭ, где происходит электрохимическая реакция, в результате которой химическая энергия топлива преобразуется в электроэнергию. Выработавшийся в ТЭ постоянный ток преобразуется в переменный посредством инвертора 7. После инвертора электрическая энергия подается в электрическую сеть. Отработавший поток анодных газов, состоящий в основном из диоксида углерода и водяного пара, смешивается с катодным воздухом в камере сгорания 8 и дожигается. Продукты горения после камеры сгорания направляются в газовую турбину, расширяясь, их потенциальная энергия преобразуется в механическую работу, которая частично расходуется на привод компрессора 1, а оставшаяся часть направляется в электрогенератор 12, где преобразуется в электрическую энергию. После турбины уходящие газы проходят через теплообменники, где охлаждаются, отдавая свое тепло сначала воздуху, а затем топливу и воде. После охлаждения газы направляются в дымовую трубу [6].

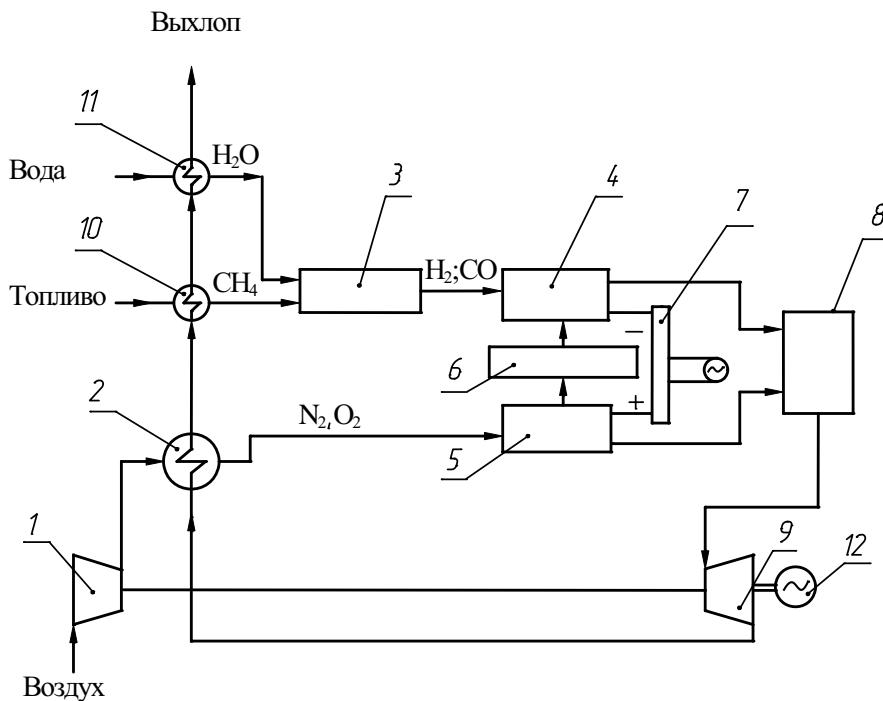


Рис. 1. Схема физических процессов гибридной энергоустановки: 1 – компрессор; 2 – рекуператор; 3 – реформер; 4 – анод; 5 – катод; 6 – электролит; 7 – инвертор; 8 – камера сгорания; 9 – газовая турбина; 10 – подогреватель; 11 – система нагрева, испарения воды и перегрева пара; 12 – электрогенератор

Проектируя систему управления технологическим процессом, разработчик должен быть уверен, что в любой ситуации система будет действовать эффективно. Поэтому при проектировании и наладке системы управления должна быть подвергнута всестороннему исследованию в различных режимах.

Самый достоверный способ проверки работоспособности системы управления – натурные испытания на действующем оборудовании. Однако данный способ дорог, трудоемок и не позволяет исследовать аварийные режимы работы установки. В связи с этим возникает необходимость проведения исследований на моделях реальных объектов и систем управления [5].

Для отображения явлений в сложных системах применяют математические модели. Тепловую схему ГибЭУ изображают в форме графа (см. рис. 2). Математическая модель объекта исследования представляет систему балансовых уравнений, реализующих граф системы в математической форме.

Анализ полученных балансовых уравнений показывает, что математическая модель ТОТЭ представляет ниже приведенную систему уравнений:

1 уравнение теплового баланса реформера

$$0,47G_{IX}^{CH_4}C_p t_{IX} + 0,53G_X^{H_2O}C_p t_X = (0,82G_{XI}^{CO}C_p + 0,18G_{XI}^{H_2}C_p)t_{XI};$$

2 уравнение теплового баланса анода

$$(0,82G_{XI}^{CO}C_p + 0,18G_{XI}^{H_2}C_p)t_{XI} + 1,6G_{XVII}^{O_2^-}C_p t_{XVII} = N_{XVIII} + \\ +(1,35G_{XII}^{H_2O}C_p + 0,03G_{XII}^{H_2}C_p + 0,12G_{XII}^{CO}C_p + 1,1G_{XII}^{CO_2}C_p)t_{XII};$$

3 уравнение теплового баланса катода

$$(4,79G_{IV}^{O_2}C_p + 18G_{IV}^{N_2}C_p)t_{XII} = (1,6G_{XXI}^{O_2^-}C_p + 18G_{XIII}^{N_2}C_p + 3,19G_{XIII}^{O_2}C_p)t_{XIII};$$

4 уравнение материального баланса электролита

$$2 \cdot 32G_{XXI}^{O_2^-} = 2 \cdot 32G_{XVII}^{O_2^-};$$

5 уравнение теплового баланса камеры сгорания

$$(18G_{XIII}^{N_2}C_p + 3,19G_{XIII}^{O_2}C_p)t_{XIII} + (1,35G_{XII}^{H_2O}C_p + 0,03G_{XII}^{H_2}C_p + 0,12G_{XII}^{CO}C_p + 1,1G_{XII}^{CO_2}C_p)t_{XII} + geQ_hN_{XX} = (1,62G_{XIV}^{H_2O}C_p + 1,29G_{XIV}^{CO_2}C_p + 18G_{XIV}^{N_2}C_p + 2,88G_{XIV}^{O_2}C_p)t_{XIV},$$

где C_p – изобарная теплоемкость, кДж/(кг · °С); t_i – температура i -го компонента, °С; G_i – расход i -го компонента, кг/с; N_{XVIII} – мощность ТЭ, кВт; geQ_hN_{XX} – теплота горения, кДж/с.

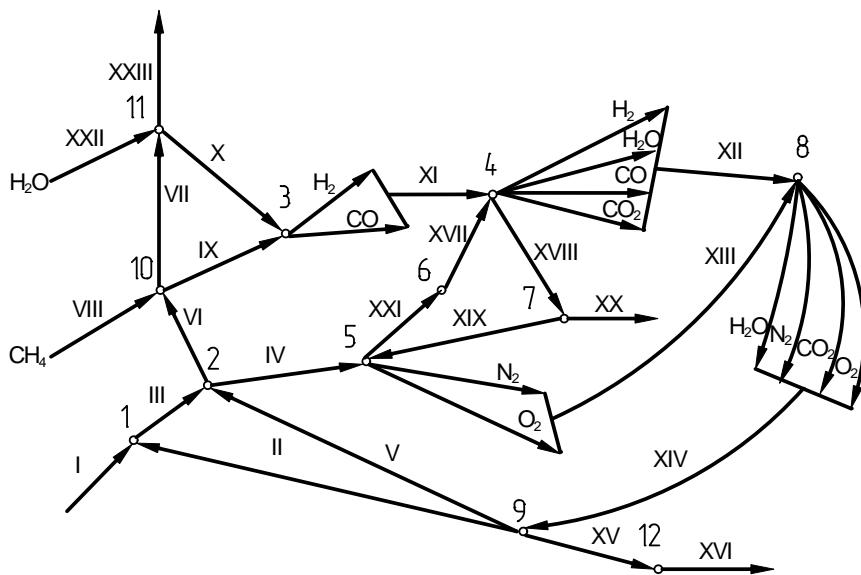


Рис. 2. Граф тепловой схемы гибридной энергоустановки:

узлы: 1 – компрессор; 2 – рекуператор; 3 – реформер; 4 – анод; 5 – катод; 6 – электролит; 7 – инвертор; 8 – камера сгорания; 9 – газовая турбина; 10 – подогреватель; 11 – система нагрева, испарения воды и перегрева пара; 12 – электрогенератор;
 связи: I, III, IV – воздух; II, XV – механическая энергия; V, VI, VII, XIV, XXIII – тепло (выхлопные газы); VIII, IX, XI – топливо; X – пар; XII – выхлоп с анода; XIII – выхлоп с катода; XVI, XVIII, XIX, XX – электрическая энергия; XXI, XVII – отрицательно заряженные ионы кислорода; XXII – вода

Одна из существенных задач разработки математической модели состоит в определении параметра оптимизации объекта исследования и такого поддержания других параметров в процессе эксплуатации, чтобы оптимальный параметр был либо максимальным, либо минимальным.

Основная цель современного энергомашиностроения состоит в достижении наибольшего энергосбережения проектируемых установок. Повышение КПД установок является существенным способом достижения этой цели. Как следствие, выбор параметра оптимизации исследуемого объекта должен отвечать данному направлению энергосбережения. В разработанную математическую модель входит 27 параметров, влияющих на работу ТЭ. Детальное

Николаенко А. С.

МАТЕМАТИЧЕСКАЯ МОДЕЛЬ ТВЕРДООКСИДНОГО ТОПЛИВНОГО ЭЛЕМЕНТА НА СТАЦИОНАРНЫХ РЕЖИМАХ РАБОТ

рассмотрение каждого из этих параметров приводит к выводу, что целесообразно в качестве параметра оптимизации принять максимальную мощность ТЭ.

Для решения этой задачи необходимо выразить мощность ТЭ через все расчетные параметры:

$$N_{XVIII} = (0,82G_{XI}^{CO}C_p + 0,18G_{XI}^{H_2}C_p)t_{XI} + 1,6G_{XVII}^{O^{2-}}C_p t_{XVII} - (1,35G_{XII}^{H_2O}C_p + 0,03G_{XII}^{H_2}C_p + 0,12G_{XII}^{CO}C_p + 1,1G_{XII}^{CO_2}C_p)t_{XII}. \quad (1)$$

На основе приведенной формулы математическую зависимость мощности ТЭ от параметров математической модели можно представить в функциональной форме:

$$N_{XVIII} = f(G_{XI}^{CO}, G_{XI}^{H_2}, G_{XVII}^{O^{2-}}, G_{XII}^{H_2O}, G_{XII}^{H_2}, G_{XII}^{CO}, G_{XII}^{CO_2}, t_{XI}, t_{XII}, t_{XVII}).$$

В настоящее время во всех развитых странах проводятся исследования в области ТЭ. Ряд работ [4; 6] показывает, что электрическая мощность ТЭ можно выразить:

$$N_{T\Theta} = \frac{G_{H_2} \eta_f n_e F}{1000 M_{H_2}} U_{T\Theta}.$$

Применительно к нашей математической модели эта зависимость будет иметь вид:

$$N_{T\Theta} = \frac{(0,82G_{XI}^{CO} + 0,18G_{XI}^{H_2}) \eta_f n_e F}{1000(M_{CO}0,82 + M_{H_2}0,18)} U_{T\Theta}, \quad (2)$$

где $G_{XI}^{H_2}$ – расход водорода, кг/с; G_{XI}^{CO} – расход оксида углерода, кг/с; n_e – число электронов, участвующих в реакции; F – постоянная Фарадея, Кл/моль; η_f – коэффициент использования топлива в ТЭ; $U_{T\Theta}$ – напряжение ТЭ, В; M_{CO} , M_{H_2} – молярная масса CO и H₂, г/моль.

Сопоставление формул (1) и (2) приводит к следующей функциональной зависимости мощности ТЭ от его параметров:

$$N_{T\Theta} = f(U_{T\Theta}, G_{CO}, G_{H_2}, G_{O^{2-}}, G_{H_2O}, G_{CO_2}, \eta_f, t_{ex}^{bear}, t_{ex}^{газ}, M_{H_2}, M_{CO}, F).$$

Дальнейшее исследование данной зависимости должно позволить разработать инженерную методику расчета оптимальных параметров ГибЭС.

ЛИТЕРАТУРА

1. Коровин, Н. В. Электрохимическая энергетика / Н. В. Коровин. – М.: Энергоатомиздат, 1991. – 264 с.
2. Коровин, Н. В. Расчет коэффициента полезного действия гибридной электростанции с высокотемпературным топливным элементом / Н. В. Коровин, А. С. Седлов // Теплоэнергетика. – 2007. – № 2. – С. 49-53.
3. Лидоренко, Н. С. Электрохимические генераторы / Н. С. Лидоренко, Г. Ф. Мучник. – М.: Энергоиздат, 1982. – 448 с.
4. Лыкова, С. А. Высокоэффективные гибридные энергоустановки на основе топливных элементов / С. А. Лыкова // Теплоэнергетика. – 2002. – № 1. – С. 50-55.
5. Попырин, Л. С. Математическое моделирование и оптимизация теплоэнергетических установок / Л. С. Попырин. – М.: Энергия, 1978. – 416 с.
6. A High Efficiency PSOFC / ATS – Gas Turbine Power System. Final report. Siemens Westinghouse.