

УДК 621.039.553.34

К методике сопоставления ядерных энергетических установок

ВЕРХИВКЕР Г. П., КРАВЧЕНКО В. П.

В ядерных энергетических установках (ЯЭТУ) помимо электроэнергии предполагается вырабатывать различные продукты — восстановительные газы, тепло, синтетическое топливо и др. Сопоставление и выбор оптимального варианта и параметров схем таких комплексов весьма затруднительны, так как в каждом варианте вырабатываемые и затрачиваемые продукты могут находиться в различных сочетаниях. Обычно используемый в энергетике показатель — к.п.д. установки — неприменим в том случае, когда производятся различные виды продукции и энергии. Нельзя использовать для анализа и оценки совершенства тех или иных схем и удельный расход энергии на выработанную продукцию.

Термодинамическое сопоставление различных вариантов и схем может быть проведено по коэффициенту термодинамического совершенства установки. Этот показатель, введенный в энергетику для ТЭЦ Д. П. Гохштейном [1], может быть распространен и на ЯЭТУ. Основой является общий показатель качества различных энергоресурсов — их эксергия. Определение эксергии предложено Я. Шаргутом [2] — «максимальная работа, которую данное вещество (материя или энергоресурс) может совершить в обратимом процессе с окружающей средой в качестве источника даровых тепла и веществ, если в конце этого процесса все участвующие в нем виды материи приходят в состояние термодинамического равновесия со всеми компонентами окружающей среды». Используя это определение, можно вычислить эксергию всех видов полученной продукции и отнести ее к суммарной эксергии затраченных веществ. Это отношение и является коэффициентом термодинамического совершенства ЯЭТУ:

$$\eta_c = \sum_j E_{n,j} / \sum_j E_{z,j}. \quad (1)$$

Хотя этот показатель может быть использован и для анализа схемы установки, различие в η_c еще не говорит об экономической целесообразности тех или иных вариантов схемы или параметров. Дело в том, что повышение η_c является следствием уменьшения необратимостей в схеме. Это зачастую связано с повышением капиталовложений и изменением количества получаемых либо затрачиваемых продуктов, имеющих различные стоимости, не связанные с их эксергетической ценностью.

Оценить экономическую целесообразность того или иного варианта ЯЭТУ можно, используя так называемый предельный метод определения

возможных капиталовложений, предложенный в работе [3] для одноцелевых АЭС. Этот метод может быть распространен и на ЯЭТУ, а предельные капиталовложения в тот или иной вариант можно связать с термодинамическим коэффициентом совершенства этого варианта. Метод основан на методе базовой точки [4].

Предположим, что ЯЭТУ вырабатывает электроэнергию, губчатое железо, водород, тепло в виде пара или горячей воды и вторичное топливо, потребляя первичное топливо, метан и железную руду.

Один вариант схемы назовем базовым и все показатели, относящиеся к нему, будем отмечать звездочкой. Показатели, относящиеся к текущему варианту, снабдим индексом i .

Технико-экономическим показателем установки, объединяющим капиталовложения и эксплуатационные расходы, являются годовые приведенные затраты, переменная часть которых для базового варианта составляет

$$Z_{\text{пер}}^* = (p + a) K^* + G_t^* C_t + G_m^* \varphi_m - G_{B,t}^* C_{B,t} + G_p^* C_p + (1 + a_1) C_{\text{перс}}^* + p Z_{ob}^*. \quad (2)$$

Сопоставив текущий вариант с базовым, в общем случае можно записать:

$$\begin{aligned} K_i &= K^* + \Delta, & G_{B,t,i} &= G_{B,t}^* - \delta G_{B,t}; \\ G_{t,i} &= G_t^* - \delta G_t; & G_{B,i} &= G_B^* - \delta G_B; \\ G_{m,i} &= G_m^* - \delta G_m; & Z_{ob,i} &= Z_{ob}^* - \delta Z_{ob}; \\ G_{p,i} &= G_p^* - \delta G_p; & Q_{\text{теп},i} &= Q_{\text{теп}}^* - \delta Q_{\text{теп}}; \\ \vartheta_i &= \vartheta^* - \delta \vartheta; & C_{\text{перс},i} &= C_{\text{перс}}^* - \delta C_{\text{перс}}. \\ G_{jk,i} &= G_{jk}^* - \delta G_{jk}; \end{aligned} \quad (3)$$

Как известно, изменение выработки электроэнергии или тепла либо потребления органического топлива на данном объекте компенсируется соответствующим изменением на замещаемом объекте. Понятие «замыкающих затрат» на электроэнергию, тепло и топливо прочно вошло в технико-экономические расчеты. Представляется, что это понятие может быть распространено и на другую продукцию ЯЭТУ — водород, железо и др. Действительно, увеличение выработки этих продуктов на одной установке должно привести к снижению их выработки на других, менее экономичных, «замыкающих» установках. Вероятно, целесообразно разработать показатели замыкающих затрат на эти виды продукции. С учетом изложенного переменная часть приведенных затрат в те-

кущий вариант схемы ЯЭТУ может быть записана так:

$$\begin{aligned} Z_{\text{пер}, i} = & (p+a) K^* + (p+a) \Delta + (G_t^* - \delta G_t) C_t - \\ & - (G_{B, t}^* - \delta G_{B, t}) C_{B, t} + (G_m^* - \delta G_m) \varphi_m + \\ & + (G_p^* - \delta G_p) C_p + (1+a_1) (C_{\text{перс}} - \delta C_{\text{перс}} + \\ & + p (Z_{ob}^* - \delta Z_{ob}) + \delta \varphi_\varphi + \delta Q_{\text{теп}} \varphi_{\text{теп}} + \\ & + \delta G_B \varphi_B + \delta G_{jk} \varphi_{jk}). \end{aligned} \quad (4)$$

В выражениях (2) — (4) приняты следующие обозначения: K — капиталовложения в установку; Δ — дополнительные по сравнению с базовым вариантом капиталовложения (значение Δ может быть и отрицательным); G_t , G_m , G_p — годовые расходы первичного топлива, метана, железной руды; ϑ , $Q_{\text{теп}}$, G_B , $G_{B, t}$, G_{jk} — годовой выход электроэнергии, тепла, водорода, вторичного топлива и железа соответственно; Z_{ob} — оборотные средства; C_t , $C_{B, t}$, C_p — стоимость единицы первичного и вторичного топлива и руды; φ_m , φ_{jk} , φ_φ , $\varphi_{\text{теп}}$, φ_B — замыкающие затраты на метан, железо, электроэнергию, тепло и водород; $C_{\text{перс}}$ — годовые затраты на персонал; p — нормативный коэффициент эффективности капиталовложений; a — суммарная норма амортизационных отчислений, расходов на текущий ремонт, и прочих расходов для ЯЭТУ; a_1 — норма отчислений от расходов на заработную плату; δ — в сочетании с определенным обозначением указывает на разницу между соответствующими расходами или затратами в базовом и текущем вариантах. Этот вариант будет иметь такой же экономический эффект, как и базовый, при равенстве переменной части приведенных затрат:

$$Z_{\text{пер}, i} = Z_{\text{пер}}. \quad (5)$$

Примем, что для упрощения сопоставления вариантов годовые затраты на персонал равны. Подставив в равенство (5) выражения (2) — (4), после несложных преобразований получим

$$\begin{aligned} \Delta = & \frac{1}{(p+a)} (\delta G_t C_t + \delta G_m \varphi_m - \delta G_{B, t} C_{B, t} + \delta G_p C_p + \\ & + p Z_{ob} - \delta \varphi_\varphi - \delta Q_{\text{теп}} - \delta G_B \varphi_B - \delta G_{jk} \varphi_{jk}). \end{aligned} \quad (6)$$

При положительном значении Δ сопоставляемый с базовым вариант будет целесообразным, если дополнительные капиталовложения в него не превышают Δ . При отрицательном значении Δ конкурентоспособность сопоставляемого варианта обеспечивается при капиталовложениях, меньших, чем у базового, на Δ .

Связь предельных затрат с коэффициентом термодинамического совершенства установки можно получить следующим образом:

для базового варианта

$$\eta^* = \frac{\sum_j B_j^* l_j}{G_t^* l_t + \sum_j Z_{3, j} l_j}; \quad (7)$$

для сопоставляемого варианта

$$\eta_{c, i} = \frac{\sum_j B_j^* l_j - \sum_j \delta B_j l_j}{G_t^* l_t - \delta G_t l_t + \sum_j Z_{3, j} l_j - \sum_j \delta Z_{3, j} l_j}. \quad (8)$$

Здесь B_j^* — годовая j -я полезная продукция; $Z_{3, j}$ — годовые затраты материальных и энергетических ресурсов (руды, метан и пр.) за исключением первичного топлива; l_j — эксергия единицы соответствующих ресурсов; δB_j и $\delta Z_{3, j}$ — соответствующая разность между значениями базового и текущего вариантов.

Из выражений (7) и (8) путем несложных преобразований получим

$$\begin{aligned} \delta G_t = & \frac{1}{\eta_{c, i} l_t} \left[\left(\frac{\eta_{c, i}}{\eta^*} - 1 \right) \sum_j B_j^* l_j + \right. \\ & \left. + \sum_j \delta B_j l_j - \eta_c \sum_f \delta Z_{3, f} l_f \right]. \end{aligned} \quad (9)$$

Подставив уравнение (9) в формулу (6), расшифровав значения δB_j и $\delta Z_{3, j}$, получим

$$\begin{aligned} \Delta = & \frac{1}{(p+a)} \left[\frac{C_t}{l_t \eta_{c, i}} \left(\frac{\eta_{c, i}}{\eta^*} - 1 \right) \sum_j B_j^* l_j + \right. \\ & + \sum_j \delta B_j \left(\frac{C_t l_j}{l_t \eta_{c, i}} - C_j \right) + p \delta Z_{ob} - \\ & \left. - \sum_j \delta Z_{3, j} \left(\frac{C_t l_j}{l_t} - C_{3, j} \right) \right]. \end{aligned} \quad (10)$$

Однако определение Δ по выражению (10) не упрощает анализ, так как требуется вычислить те же стоимостные показатели, что и при определении Δ по формуле (6), и еще дополнительно η^* и $\eta_{c, i}$. Только для одноцелевых АЭС при постоянной тепловой мощности реактора выражение (10) может быть представлено в виде

$$\Delta = \frac{1}{(p+a)} \vartheta^* \varphi_\varphi \left(\frac{\eta_{c, i}}{\eta^*} - 1 \right). \quad (11)$$

В этом случае каждому значению $\eta_{c, i}$ соответствует определенное значение Δ .

Несмотря на подчиненность η_c в сложных энергетико-технологических установках, его использование оказывается целесообразным. Дело в том, что полезная эксергия определяется как разность между введенной эксергией и ее потерями в каждом узле установки [1]:

$$\sum_j E_{n, j} = \sum_j E_{3, j} - \sum_m \Pi_m. \quad (12)$$

Здесь Π_m — суммарная потеря эксергии в m -м узле установки, т. е. разность между суммарной эксергией входящих и выходящих энергоресурсов в данный узел. Разделив эту потерю на $\sum_j Z_{3, j}$, можно получить относительное значение потери эксергии в каждом элементе схемы и таким образом выявить термодинамически наименее со-

вершенные узлы установки. Целесообразность соответствующей модернизации этих узлов, снижающей потерю эксергии в них и повышающей η_c , определяется по Δ .

Экономическая эффективность рассматриваемого варианта по сравнению с базовым составит:

$$\mathcal{E} = \frac{1}{3^*} (Z_{\text{пер}}^* - Z_{\text{пер}, i}) \cdot 100\%. \quad (13)$$

Подставив выражения (2) и (3), получим

$$\begin{aligned} \mathcal{E} = \frac{1}{3^*} [& \delta G_t C_t + \delta G_m \varphi_m - \delta G_{v, t} C_{v, t} + \delta G_p C_p + \\ & + (1 + a_1) \delta C_{\text{перс}} + p \delta Z_{0b} - \delta \varphi_a - \delta Q_{\text{теп}} \varphi_{\text{теп}} - \\ & - \delta G_{v, b} \varphi_v - \delta G_{ж, фж} - \Delta_p (p + a)] \cdot 100\%. \end{aligned} \quad (14)$$

Здесь Δ_p — реальные дополнительные капиталовложения в установку. Предлагаемая методика весьма удобна на стадии предпроектных проработок различных схем. Проиллюстрируем использование ее на следующем примере.

Предположим, что в базовом варианте ЯЭТУ $\eta^* = 54,82\%$. В установке вырабатывается губчатое железо (148,8 кг/с), потребителям выдается электрическая мощность 223 МВт и 8,0 МДж/с тепла с горячей водой в количестве 23 кг/с. Затрачено 20,2 кг/с метана, 212,7 кг/с железной руды и 60,55 кг/с воды. Тепловая мощность реактора составляет 1331 МВт. Для расчета эксергии принята температура окружающей среды 298 К. Рассчитанная по работе [2] эксергия метана, железа, руды и воды составляет 46,476; 6,962; 0,127 и 0,05 МДж/кг соответственно. Эксергия тепла, отбираемого от горячей воды, составляет 0,077 МДж/кг. Эксергия ядерного топлива принята равной полной энергии, выделяющейся при использовании топлива в реакторе. При анализе установлено, что максимальные потери эксергии происходят при выбросе части колошникового газа в окружающую среду (газ содержит значительное количество метана и водорода), при превращении ядерной энергии в тепло, передаваемое теплоносителю, и в теплообменных аппаратах в связи с неравновесным теплообменом. Следовательно, достоинства схемы могут быть повышенены, если использовать выбрасываемый газ либо изменить параметры теплоносителя и снизить температурные напоры в теплообменных аппаратах.

Эти мероприятия сопряжены с определенными затратами. В результате модернизации схемы (установка дополнительных теплообменников и некоторое изменение параметров) потери эксергии снизились, что привело к повышению электрической мощности до 230 МВт, увеличению выдачи тепла до 9 МДж/с и снижению затрат метана до 19,8 кг/с. Тепловая мощность ВТГР, расходы воды, руды и выход железа не изменились. Коэффициент совершенства установки повысился до 55,58%.

Для определения целесообразности модернизации рассчитаем максимально допустимые затраты. Для центра европейской части СССР примем замыкающие затраты на метан равными 70 руб./т, на электроэнергию — 1,5 коп./кВт·ч и на тепло — 0,15 коп./МДж; использование установленной мощности составляет 7850 ч/год, $p = 0,15$ и $a = 0,1$. Подставив эти значения в формулу (6), получим $\Delta = 6,63$ млн. руб. Таким образом, модернизация будет целесообразна, если капиталовложения на ее осуществление (Δ_p) не превысят 6,6 млн. руб. Приближенная оценка реальных капиталовложений обычно не представляет труда. Экономическая эффективность модернизации может быть оценена по выражению (14). Отметим, что возможны случаи, когда экономически выгодно снижение η_c .

Выводы. Использование коэффициента термодинамического совершенства целесообразно для анализа процессов, проходящих в отдельных элементах сложных схем. Предлагается относительно простой, быстрый метод оценки экономической целесообразности того или иного варианта ЯЭТУ. Необходима разработка показателей замыкающих затрат на продукцию ЯЭТУ (водород, сталь и пр.).

СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. Гохштейн Д. П. Современные методы термодинамического анализа энергетических установок. М., Энергия, 1969.
2. Шаргут Я., Петела Р. Эксергия. М., Энергия, 1968.
3. Верхивкер Г. П.— Атомная энергия, 1973, т. 34, вып. 4, с. 293.
4. Арсеньев Ю. Д. Теория подобия в инженерных экономических расчетах. М., Высшая школа, 1971.

Поступила в Редакцию 13.05.80