

— оптимального профиля топлива в активной зоне плоского гомогенного реактора с отражателем. Для этого предположим, что критический размер R_c определяется из уравнения $\Phi(R_c) = \Phi(0)$, где $\Phi(r)$ — интегральная функция распределения ядерных частиц в радиальном направлении, определяемая из уравнения диффузии в активной зоне. Тогда для оптимального профиля топлива в активной зоне получим

Минимизация коэффициента неравномерности энерговыделения плоского реактора с отражателем

Э. Г. САХНОВСКИЙ

УДК 621.039.51

В настоящей работе методами теории оптимального управления показано, что профилированием топлива достигнуть минимального (равного единице) коэффициента неравномерности энерговыделения плоского гомогенного реактора с отражателем можно не при всех значениях его критического размера и максимально допустимой концентрации урана в активной зоне.

Рассмотрим плоский симметричный реактор с активной зоной полуширины R и бесконечным отражателем. Будем предполагать, что конструкционные материалы (включающие замедлитель с постоянными свойствами) распределены гомогенно как в активной зоне ($0 \leq r \leq R$), так и в отражателе ($R \leq r < \infty$). Поставим задачу о распределении топлива в активной зоне таким образом, чтобы функционал

$$J = \max_{0 \leq r \leq R} [\Phi(r) u(r)] - \frac{1}{R} \int_0^R \Phi(r) u(r) dr \quad (1)$$

при наличии технологического и теплотехнического ограничений

$$0 \leq u(r) \leq u_{\max}, \quad \Phi(r) u(r) \leq q_{\max} \quad (2)$$

был минимален. В формулах (1) и (2) $\Phi(r)$ — поток тепловых нейтронов; $u(r)$ — отношение макроскопических сечений поглощения урана и конструкционных материалов; u_{\max} и q_{\max} — заданные постоянные.

Полагая $\max_{0 \leq r \leq R} [\Phi(r) u(r)] = A \leq q_{\max}$, перепишем функционал (1) в виде

$$J = \frac{A}{W} R \left(W = \int_0^R \Phi u dr \right), \quad (3)$$

где W — (с точностью до множителя) мощность реактора. Если считать A и W заданными, то рассматриваемая задача оптимизации, очевидно, эквивалентна задаче о минимуме критического размера R реактора при наличии ограничений $0 \leq u(r) \leq u_{\max}$, $\Phi(r) u(r) \leq A$. Решение этой задачи для двухзонного реактора без отражателя было получено в двухгрупповом приближении в работе [1]. Для реактора с отражателем решение было получено в одногрупповом приближении в работе [2], где показано, что активная зона реактора с минимальным критическим размером может состоять из областей двух и только двух типов: с $u = u_{\max}$ и $u = A/\Phi$. Из вида функционала (1) непосредственно следует, что $\min J = 1$ и что достигается он при $u(r) = A/\Phi(r)$

всюду в активной зоне, причем нетрудно проверить, что такое распределение удовлетворяет необходимому условию Вейерштрасса [1] сильного минимума функционала (3).

Получим теперь явное выражение $u(r)$ для рассматриваемой модели реактора. (Ранее на возможность загрузки топлива по закону $\Phi u = \text{const}$ указывал Уилкинс [3].) Запишем одногрупповое уравнение диффузии в виде

$$\Phi'' + \alpha^2(r) \Phi = 0, \quad \alpha^2(r) = \begin{cases} \frac{u/u_0 - 1}{L_0^2} & \text{при } 0 \leq r \leq R \\ -1/L_*^2 & \text{при } R \leq r < \infty, \end{cases} \quad (4)$$

где константы L_0 и L_* — длины диффузии (без учета поглощения в уране) соответственно в активной зоне и отражателе; $u_0 = \frac{1}{\eta - 1}$ — точная нижняя граница значений u_{\max} ; η — эффективное число нейтронов, рождающихся при поглощении одного нейтрона в уране. Полагая в уравнении (4) $u(r) = A/\Phi(r)$ и используя обычные условия в точках $r=0$, R и ∞ , получаем

$$\Phi(r) = \begin{cases} \frac{A}{u_0} \left(1 - \frac{\operatorname{ch} r/L_0}{\operatorname{ch} R/L_0 + \frac{DL_*}{D_* L_0} \operatorname{sh} R/L_0} \right) & \text{при } 0 \leq r \leq R; \\ \frac{A}{u_0} \frac{\frac{DL_*}{D_* L_0} \operatorname{sh} R/L_0}{\operatorname{ch} R/L_0 + \frac{DL_*}{D_* L_0} \operatorname{sh} R/L_0} \exp \left(-\frac{r-R}{L_*} \right) & \text{при } R \leq r < \infty, \end{cases} \quad (5)$$

где D и D_* — коэффициенты диффузии соответственно в активной зоне и отражателе. Из выражения (5) следует, что

$$u(r) = u_0 \left(1 - \frac{\operatorname{ch} r/L_0}{\operatorname{ch} R/L_0 + \frac{DL_*}{D_* L_0} \operatorname{sh} R/L_0} \right)^{-1} \quad (6)$$

и является монотонно возрастающей функцией r .

Поэтому

$$\max_{0 \leq r \leq R} u(r) = u(R) = u_0 \left(1 + \frac{D_* L_0}{DL_*} \operatorname{cth} \frac{R}{L_0} \right) \quad (7)$$

и является монотонно убывающей функцией R , причем

$$\lim_{R \rightarrow \infty} u(R) = u_0 \left(1 + \frac{D_* L_0}{DL_*} \right). \quad (8)$$

В силу неравенства (2)

$$\max_{0 \leq r \leq R} u(r) \leq u_{\max}. \quad (9)$$

Отсюда и из формулы (7) следует, что при $R < R_*$, где

$$R_* = \frac{L_0}{2} \ln \frac{\frac{DL_*}{D_* L_0} \left(\frac{u_{\max}}{u_0} - 1 \right) + 1}{\frac{DL_*}{D_* L_0} \left(\frac{u_{\max}}{u_0} - 1 \right) - 1}, \quad (10)$$

вследствие нарушения условия (9) реактор не может быть однозонным с $u = A/\Phi$ всюду в области $0 \leq r \leq R_*$. Таким образом, при $R < R_*$ оптимальным в смысле минимума функционала (1) будет двухзонный реактор с $u = A/\Phi$ при $0 \leq r \leq h$ и $u = u_{\max}$ при $h \leq r \leq R$, причем точка h определяется условием непрерывности в ней $u(r)$ [1], а минимальный коэффициент неравномерности энерговыделения в этом случае будет больше единицы. Заметим, что R_* уменьшается с ростом u_{\max} , однако имеет в качестве своей нижней границы величину

$$R_{kp} = \frac{1}{\alpha_{\max}} \operatorname{arctg} \frac{D_*}{L_* D \alpha_{\max}}, \quad (11)$$

* Аналогичное обстоятельство имеет место и в задаче о минимуме критического размера. Ранее в задаче о минимуме критической массы [4] нарушение неравенства (9) в точке $r=0$ также существенно сказалось на виде оптимального решения.

которая является абсолютным минимальным критическим размером рассматриваемой модели реактора и достигается при загрузке всей активной зоны по закону $u = u_{\max}$ [при этом, конечно, предполагается выполнение теплотехнического ограничения (2)].

Более того, из равенства (8) [или (10)] следует, что при

$$u_{\max} < u_0 \left(1 + \frac{D_* L_0}{DL_*} \right) \quad (12)$$

неравенство (9) нарушается при любых значениях R и, следовательно, в этом случае нельзя профилированием топлива достигнуть $\min J = 1$.

Отметим также, что при $u = A/\Phi$ всюду в активной зоне критический размер связан с мощностью как $R = W/A$. Поэтому минимальное R , при котором можно снять заданную мощность W , будет достигнуто при $A = q_{\max}$.

В заключение отметим, что если рассматривать функционалы вида

$$J = \frac{\max [\Phi(r) u(r)]}{\frac{1}{V} \int_V \Phi(r) u(r) dV} \quad (13)$$

в многогрупповом приближении (учитывая деление только в одной тепловой группе), то независимо от геометрии реактора $\min J = 1$ достигается при $u(r) = A/\Phi(r)$ всюду в активной зоне объема V .

Автор благодарит Ю. В. Петрова за полезное обсуждение работы.

Поступило в Редакцию 30/VI 1970.

ЛИТЕРАТУРА

1. Т. С. Защицкая, А. П. Рудик. «Атомная энергия», 22, 6 (1967).
2. Э. Г. Сахновский. «Атомная энергия», 29, 201 (1970).
3. Ядерные реакторы. Материалы комиссии по атомной энергии США, Т. 1, М., Изд-во иностр. лит., 1956, стр. 191.
4. Б. П. Кочуроев. «Атомная энергия», 20, 243 (1966).

Расчет теплоотдачи при пузырьковом кипении

В. Ф. ПРИСНЯКОВ

Общее количество тепла, передаваемого от поверхности нагрева к кипящей жидкости, можно представить в виде суммы тепла, переносимого паровыми пузырями q'' и отбираемого жидкостью за счет конвекции и перемешивания q' .

Для определения q' используем формулы для свободной конвекции [1], учитывая приближенно перемешивание некоторым поправочным коэффициентом $\kappa' = 1,25$ [2]. Такое допущение мало влияет на точность расчетов, так как при развитом кипении q'' значительно превышает q' , а при слабом — влияние паровых пузырей на свободную конвекцию уменьшается [2] (один штрих — жидкость, два — пар). Поэтому, переходя к числу Пекле $Pe'_* \sim q'$, получаем

$$Pe'_* = \kappa' C' N'_T Ja^{1+\gamma}. \quad (1)$$

Количество тепла, переносимого паровыми пузырями, определяется выражением

$$q'' = n f V r p''$$

или в безразмерных параметрах

$$Re''_* = \frac{4}{3} \pi n \bar{f} \bar{R}^3. \quad (2)$$

Значения отрывного радиуса пузырей $\bar{R} = \frac{R}{R_*}$, частоты их появления $\bar{f} = \frac{f}{f_*}$ и плотности центров парообразования $\bar{n} = n R_*^2$ найдем при помощи зависимостей [3]:

$$\bar{R}^3 - \frac{3}{2} \zeta_\sigma \sin \Theta \bar{R} - \frac{8}{27} \left(\frac{1 + \cos \Theta}{\pi} \right)^2 \zeta_R \vartheta Ja^4 = 0; \quad (3)$$