

Увеличение всех размеров до 12 мм дало максимальный ток 500 мка.

Испытывались нити двух форм: цилиндрические и конические спирали. Существенной разницы не наблюдалось. Ток через нити составлял 5,5–10 а в зависимости от диаметра проволоки, толщины нанесенного алюмосиликата и желаемого тока ионов. Максимальная мощность, выделяемая на одной нити, не превышала 20 вт. Ток полученных ионов лития изменялся от нити к нити в 1,5–2 раза. Возможными причинами этого могли быть установка нитей относительно вытягива-

ющего электрода и различная толщина наносимого эмиттера.

Поступило в Редакцию 18/II 1966 г.

ЛИТЕРАТУРА

- S. Allison et al. Phys. Rev., 102, 1182 (1956).
- S. Allison, M. Kamagai. Rev. Scient. Instrum., 32, 1090 (1961).
- Я. М. Фогель, А. Д. Тимофеев. «Уч. зап. Харьковск. ун-та», XCVIII, 177 (1958).

Способ решения уравнения диффузии

В. С. ШУЛЕПИН

УДК 621.039.512.4

Известно [1], что уравнение диффузии сводится к факторизованной системе трех нелинейных дифференциальных уравнений первого порядка. Покажем, что однородное уравнение для потока нейтронов в симметричном одномерном реакторе можно привести к системе двух нелинейных уравнений первого порядка.

Запишем уравнение диффузии в виде

$$\frac{1}{r^v} \cdot \frac{d}{dr} \left(r^v D \frac{d\Phi}{dr} \right) + B^2 \Phi = 0, \quad (1)$$

где D — коэффициент диффузии; Φ — скалярный поток нейтронов; $B^2 = \frac{v_f \Sigma_f}{k_{\text{эфф}}} - \Sigma_c$; v_f — число нейтронов, образующихся в одном акте деления; Σ_c, Σ_f — сечения поглощения и деления соответственно; v равно 0; 1 и 2 для плоской, цилиндрической и сферической геометрий соответственно.

Введем функцию

$$\beta(r) = \frac{\frac{\Phi}{2} + D \frac{d\Phi}{dr}}{\frac{\Phi}{2}}. \quad (2)$$

Из равенства (2) получим

$$\Phi \beta = \Phi + 2D \frac{d\Phi}{dr}; \quad (3)$$

$$\frac{d\Phi}{dr} = \frac{\Phi(\beta-1)}{2D}. \quad (4)$$

Применив к обеим частям равенства (3) оператор $\frac{1}{r^v} \cdot \frac{d}{dr} r^v$, запишем

$$\frac{1}{r^v} \cdot \frac{d}{dr} (r^v \beta \Phi) = \frac{1}{r^v} \cdot \frac{d}{dr} (r^v \Phi) + \frac{2}{r^v} \cdot \frac{d}{dr} \left(r^v D \frac{d\Phi}{dr} \right), \quad (5)$$

откуда с помощью выражений (1) и (4) придет к следующему уравнению для β :

$$\frac{d\beta}{dr} = (1-\beta) \left[\frac{v}{r} + \frac{(\beta-1)}{2D} \right] - 2B^2. \quad (6)$$

Из формулы (2) видно, что при $r=0$ (центр реактора) $\beta=1$, так как в этой точке $\frac{d\Phi}{dr}=0$ вследствие симметрии потока. Условие на границе двух сред представляет собой непрерывность величины β , что является

следствием граничных условий диффузационного приближения.

Уравнение (6) можно решить численно, например методом Кутта [2]. Для этого необходимо знать величину правой части уравнения в точке $r=0$, где она имеет особенность. Преобразуем уравнение (6) с целью устранения этой особенности, для чего умножим обе части уравнения на r и введем функцию $\alpha = \beta r$. Тогда получим

$$\frac{d\alpha}{dr} = \frac{\alpha}{r} + \left(1 - \frac{\alpha}{r} \right) \left[v + \frac{\left(\frac{\alpha}{r} - 1 \right) r}{2D} \right] - 2rB^2 \quad (7)$$

с условием $\alpha(0)=0$. Величина $\frac{\alpha}{r}$ в правой части уравнения (7) определена при $r=0$, так как $\lim_{r \rightarrow 0} \frac{\alpha}{r} = \beta(0) = 1$.

Если функция $\beta(r)$ известна, то поток Φ можно найти путем решения уравнения (4), для которого $\frac{d\Phi}{dr} \Big|_{r=0} = 0$. Аналитическое решение уравнения (4) имеет вид

$$\Phi(r) = C \exp \int_0^r \frac{(\beta-1)}{2D} dr,$$

где C — постоянная.

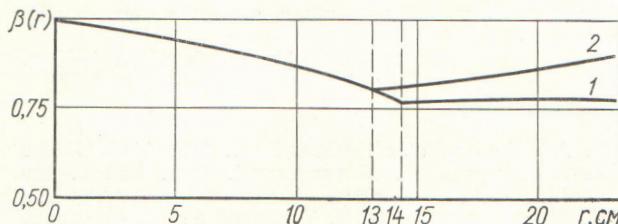
Известно, что при решении задачи в диффузационном приближении на внешней границе реактора ($r=R_{\text{гр}}$) ставится условие

$$\frac{\Phi(R_{\text{гр}})}{2} + D \frac{d\Phi}{dr} \Big|_{r=R_{\text{гр}}} = 0,$$

которое в соответствии с равенством (2) можно записать в виде

$$\beta(R_{\text{гр}}) = 0. \quad (8)$$

Условие (8) позволяет найти величину $k_{\text{эфф}}$ реактора конечного размера. Для этого уравнение (7) решается несколько раз при различных значениях $k_{\text{эфф}}$, а затем строится график зависимости $\beta(R_{\text{гр}})$ от $k_{\text{эфф}}$, с помощью которого искомая величина $k_{\text{эфф}}$ определяется при $\beta=0$. Данный метод может обладать преимуществом по сравнению с методом итераций, применяемым для решения факторизованной системы уравнений, эквивалентной уравнению (1), так как при медленной сходимости итерационного процесса позволяет быстрее найти величину $k_{\text{эфф}}$.

График функции $\beta(r)$.

Критерий (8) нельзя применить для определения $k_{\text{эфф}}$ реактора с бесконечным отражателем. В этом случае, как показывает численный расчет, β стремится к постоянной величине по мере удаления от активной зоны (см. рисунок). Путем аналитического решения уравнения (1) было найдено, что при $k_{\text{эфф}} = 1$ критический радиус активной зоны $R_{a.z} = 14,2 \text{ см}$. Уравнение (7) решалось методом Кutta с шагом по r , равным 1 см, при указанных значениях $k_{\text{эфф}}$ и $R_{a.z}$. Расчетные константы приведены в таблице.

Как видно из рисунка, функция $\beta(r)$ убывает по мере удаления от центра активной зоны и стремится к постоянной величине в отражателе (кривая 1). Проведен также расчет реактора при $k_{\text{эфф}} = 1$ и $R_{a.z} = 13 \text{ см}$, т. е. подкритического реактора. В этом случае функция $\beta(r)$ в отражателе возрастает (кривая 2).

Функция $\beta(r)$ не единственная, с помощью которой можно осуществить переход от уравнения (1) к уравнениям типа (4) и (6). В работе [3] показано, что использо-

зование функции $\eta(r) = \frac{d\Phi}{dr}$ также приводит к уравнениям, аналогичным (4) и (6).

Расчетные константы

Константы	Активная зона	Отражатель
D	1,30	1,00
Σ_c	0,028	0,0070
$v_f \Sigma_f$	0,040	0,00

Распространение метода на случай многих групп возможно при известных отношениях $\frac{\Phi_1}{\Phi_2}, \frac{\Phi_1}{\Phi_3}, \frac{\Phi_2}{\Phi_3} \dots$ (индексы 1, 2, 3 ... — номера групп) в центре реактора, которые могут быть заданы приближенно, например как отношения групповых потоков в бесконечной среде.

Автор выражает благодарность Г. Я. Румянцеву, Ю. И. Орехову и Л. Я. Исаковой за ценные критические замечания.

Поступило в Редакцию 22/II 1966 г.

ЛИТЕРАТУРА

- Г. И. Марчук. Методы расчета ядерных реакторов. М., Госатомиздат, 1961.
- Э. Д. Бут. Численные методы. М., Физматгиз, 1959.
- С. Бингулац и др. Доклад № 706, представленный Югославией на Третью международную конференцию по мирному использованию атомной энергии (Женева, 1964).

Об использовании универсальных электронно-вычислительных машин для комплексной оценки результатов исследований при поисках месторождений урана

И. А. ЛУЧИН

Все известные месторождения урана открыты радиометрическими методами. Однако глубина этих методов очень мала. С их помощью можно вести поиски месторождений на площадях с мощностью рыхлых отложений не более 10–12 м. Поиски не выходящих на поверхность земли и глубоко залегающих месторождений ведутся на более высоком уровне с широким применением общих геофизических (грави-, электрических и магнитометрического), литологического, геохимических и других методов.

Объем информации, получаемой при таких исследованиях, велик, ее переработка традиционными приемами трудна, а выводы в известной степени субъективны. Для комплексного анализа результатов геологогеофизических исследований могут быть использованы методы теории вероятностей, теории статистических решений и теории игр. Анализ информации целесообразно проводить на ЭВМ (предполагается использование ЦЭВМ — цифровых электронно-вычислительных машин), способных хранить и обрабатывать большой объем информации. Таким путем могут быть выявлены

содержащиеся в последней закономерности и связи, установлены статистические критерии.

Такая обработка материалов по известным геологическим объектам и сравнение полученных данных с информацией по исследуемой площади дает возможность установить критерии, определяющие вероятность нахождения месторождений, перспективность отдельных геологических районов, оценить выявленные аномалии и рудопроявления. Результаты машинного анализа могут послужить объективной основой для составления металлогенических и прогнозных карт.

Известно, что локализация месторождения на той или иной площади является результатом совместного действия большого числа факторов, частью установленных, частью предполагаемых. Одна из сложностей комплексного анализа состоит в том, что исследователь имеет дело не с причинами, а с их следствиями, причем в ряде случаев одна и та же причина может привести к различным результатам.

Целью анализа на ЦЭВМ является установление статистически обоснованных связей между известными