

**МОДЕЛИРОВАНИЕ И АНАЛИЗ ПРОЦЕССА ПЕРЕЭТЕРИФИКАЦИИ  
ДИМЕТИЛТЕРЕФТАЛАТА ЭТИЛЕНГЛИКОЛОМ В КОЛОННЕ**

С.В.Тертышников<sup>1</sup>, А.В.Аксенов<sup>2</sup>

<sup>1</sup>Могилевский государственный университет продовольствия,

<sup>2</sup>Открытое акционерное общество "Могилевхимволокно", Беларусь

Сегодня полиэтилентерефталат (ПЭТФ) занимает одну из лидирующих позиций при производстве упаковочных, фильтровальных, текстильных, строительных, конструкционных, медицинских и других материалов. Мировые производственные мощности по получению ПЭТФ динамично развиваются. Процесс перестерификации диметилтерефталата (ДМТ) этиленгликолем (ЭГ) в дигликольтерефталат (ДГТ) – первая стадия в процессе синтеза ПЭТФ из ДМТ.

По классическому варианту процесса перестерификации ДМТ в ДГТ проводят в многокаскадных горизонтальных аппаратах трубчатого типа с примерно 50%-ным заполнением. Однако необходимость постоянного наращивания производственных мощностей и более полного задействования имеющегося оборудования потребовала рассмотрения возможности осуществления синтеза ДГТ в вертикальном аппарате типа колонн.

При анализе технологического процесса синтеза ДГТ вся последовательность вспомогательных и основных аппаратов, а также трубопроводов, в технологической "цепочке", имеющих рабочую температуру, достаточную для протекания процесса перестерификации, была разбита на последовательные элементарные стадии – "реакторы" с учетом температурных и гидродинамических условий движения в этих аппаратах реакционной среды. В результате для моделирования степени превращения ДМТ в реакторах идеального смешения (РИС) и вытеснения (РИВ) были использованы следующие характеристические уравнения и кинетические выражения:

$$\tau_{RIC} = \frac{[A]_0}{V_A} \cdot \frac{x_A}{\dot{V}_A}; \quad \tau_{RIV} = [A]_0 \int_{x_A}^{x_B} \frac{dx}{V_A}; \quad V_A = k \cdot 2[A] \cdot 2[B] \cdot [C]; \quad k = k_0 \cdot \exp(\Delta E_A / RT)$$

где  $\tau_{RIC}$  и  $\tau_{RIV}$  – время пребывания в РИС и РИВ, соответственно;  $[A]_0$  – начальная концентрация ДМТ,  $V_A$  – скорость изменения концентрации ДМТ;  $x_A$  – степень превращения ДМТ;  $k$  – константа скорости;  $[A]$ ,  $[B]$  и  $[C]$  – действующие концентрации ДМТ, ЭГ и катализатора соответственно;  $\Delta E_A$  – температурный коэффициент для  $k$ ;  $R$  – универсальная газовая постоянная;  $T$  – температура.

Кинетическое описание процесса основывалось на анализе априорной информации, что позволило за начальные условия моделирования технологического процесса синтеза ДГТ принять следующие допущения: реакция перестерификации имеет общий третий порядок при первых порядках относительно концентраций гидроксильных и метоксильных групп, а также концентрации инициатора;  $\Delta E_A$  составляет 60,7 кДж/моль при  $k_0$  равном  $1,55 \cdot 10^{-5}$  дм<sup>3</sup>/т-экв.

Анализ процесса синтеза ДГТ из ДМГ в колонне на основе разработанной макрокинетической математической модели позволил показать возможность осуществления этого процесса в новом аппаратурном варианте и уточнить условия его реализации.

УДК 677.494.745.32

**ИЗУЧЕНИЕ СОРБЦИИ КАТИОНОВ КОБАЛЬТА  
ГЕЛЬ-ВОЛОКНОМ НА ОСНОВЕ ТЕРСОПОЛИМЕРА  
АКРИЛОНИТРИЛА**

**Н.А. Ильинкова, Н.В. Верховцова**

**Могилёвский государственный университет продовольствия, Беларусь**

Среди сорбентов, используемых для контроля состояния окружающей среды и ее защиты, а также для защиты человека от токсичных веществ, особое место, благодаря высокой сорбционной способности и скорости массообменных процессов, низкому гидродинамическому сопротивлению, занимают сорбционно-активные волокна, в том числе и гель-волокна. Известно, что волокно, сформованное по "мокрому" способу, после промывки (до тепловых обработок) представляет собой ориентированный гель, инклюдированный водой. Такие волокнистые материалы, обладая развитой внутренней поверхностью ( $S_{\text{уд}} > 100 \text{ м}^2/\text{г}$ ), являются активными сорбентами. Очистка питьевой воды, извлечение ценных компонентов из природных и сточных вод, извлечение некоторых катионов металлов из водных разбавленных растворов – таких неподалеку областей применения волокнистых сорбентов. Эти вопросы особенно актуальны в условиях сложившейся в Республике Беларусь экологической ситуации.

Целью настоящей работы было исследование равновесной сорбции катионов кобальта гель-волокном на основе поли[акрилоцитрила (92,3)-сометилакрилата (6,5)-ко-2-акриламид-2-метилпропансульфоновой кислоты (1,2)] из водных растворов их солей в широком диапазоне концентраций при 298–338 К. При этом проведено уточнение методики комплексонометрического определения содержания этого катиона в водном растворе.

Установлено, что сорбция ионов  $\text{Co}^{(2+)}$  гель-волокном достигает равновесия через 30 мин. Изотермы сорбции катионов кобальта с достаточной точностью могут быть описаны уравнением Лэнгмюра.

На основании полученных данных были рассчитаны "пределы насыщения",  $[S_a]$ , полимерного субстрата в зависимости от природы аниона соли при различных температурах.

На основании данных о температурной зависимости равновесной сорбции при различном содержании солей в водных растворах были рассчитаны значения кажущейся энергии активации данного процесса.

Практически полная сорбция различных катионов, в том числе и катионов кобальта, ПАН гель-волокном из разбавленных растворов предопределяет возможность использования таких волокнистых материалов для очистки промстоков, мониторинга природных вод. Кроме того, представляется