УДК 678.073.002.68

Бухкало С.И., Ольховская О.И., Борхович А.А.

ОЦЕНКА КАЧЕСТВА ВТОРИЧНЫХ ПОЛИМЕРОВ С ПОМОЩЬЮ МАТЕМАТИЧЕСКОЙ МОДЕЛИ

Вопросы ресурсо- и энергосбережения, непрерывный рост потребления полимерных материалов и их отходов вынуждают нас все больше внимания уделять прогнозированию качества получаемых вторичных полимеров. Это связано, прежде всего, с тем, что даже в странах Евросоюза в способах утилизации полимерных отходов преобладает сжигание (рис. 1).

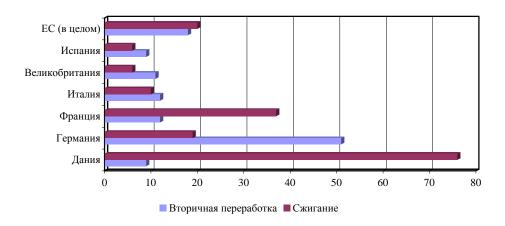


Рисунок 1 – Уровень переработки полимерных отходов в некоторых странах Европы, %

Качество изделий из вторичных полимеров может быть оценено по изменению физико-химических и физико-механических свойств, молекулярной массе полимера и целому ряду других свойств. Понятие качество для данного случая можно сформулировать следующим образом: определенная совокупность свойств продукции, потенциально или реально способных в той или иной мере удовлетворять требуемым потребностям при ее использовании по назначению, включая утилизацию или уничтожение. Техническая составляющая понятия качества обусловлена количественными и качественными изменениями объекта исследования. Объектом исследования становятся технические закономерности в формировании и проявлении физико-химических, физико-механических и других свойств предметов одинакового назначения. С точки зрения инженера-технолога, качество исследуется в сопоставлении совокупности свойств выбранного объекта с аналогичным объектом, принятым в зависимости от цели исследования за некий эталон. С экономической точки зрения, важно знать, насколько качество соответствует потребности, т.е. не всякое качество является положительным, следовательно, между техническим и экономическим пониманием качества есть определенное противоречие.

Как было показано ранее [1, 2], повышенная химическая активность вторичного полиэтилена, эксплуатировавшегося более трех месяцев и содержащего значительное количество кислородсодержащих и ненасыщенных групп, может быть положительным качеством для осуществления химических методов модификации — перекисная сшивка и химическое вспенивание. В качестве модификаторов представляют интерес перекис-

ные соединения с целью получения пространственно сшитого материала, что позволяет устранить отрицательный эффект существования локально сшитых областей, образовавшихся в процессе эксплуатации.

Увеличения скорости и эффективности процесса перекисной модификации первичного полиэтилена достигают введением непредельных соединений [3]. Наличие в изношенном полиэтилене аналогичных активных групп (табл. 1) позволяет использовать перекисную модификацию такого вида сырья без введения дополнительных непредельных соединений.

Учитывая сравнительно высокую химическую активность вторичного полиэтилена, в процессе введения перекиси можно ожидать интенсивное протекание процессов сшивки и термоокислительной деструкции. Для вторичного полиэтилена в процессе его переработки литьем под давлением характерным является изменение текучести расплава. В отличие от экструзии, процессы переработки литья под давлением характеризуются более высокими скоростями сдвига и сдвиговыми напряжениями [4], что является одной из причин увеличения показателя текучести расплава материала.

Для совершенствования разработанной технологии вспенивания вторичного полиэтилена и повышения качества изделий из него необходимо исследовать влияние основных технологических параметров на процесс вспенивания.

Время эксплуатации	Содержание ненасыщенных групп на 100 атомов, углерода						
в весенне-летний Винильн		Винилидено-	Трансвини-	Сумма	Метильная		
период, сут	риод, сут		леновая				
0	0,0142	0,0974	0,0113	0,1230	5,672		
30	0,0192	0,0620	0,0125	0,0940	5,091		
62	0,0583	0,0558	0,0290	0,1430	4,521		
128	0,1385	0,0400	0,0300	0,2085	3,698		

Таблица 1 – Изменение количества ненасыщенных групп

Увеличение концентрации перекиси, уменьшение температуры литья и длительности охлаждения создают предпосылки для увеличения в композиции сшитой части, что приводит к смещению температуры текучести и размягчения в область более высоких температур. Это подтверждается ростом содержания гельфракции и меньшей склонностью материала к деструкции в этих условиях переработки.

У модифицированного перекисью материала, как показали дериватографические исследования, значительно повышается температура разложения и уменьшается максимальная скорость разложения. Это связано, вероятно, с процессами вторичной сшивки. Введение перекиси дикумила не способствует дальнейшему окислению материала, так как область окисления исходного и модифицированного полиэтилена находится в одних и тех же температурных пределах, а термоусточивость повышается.

Для проведенного процесса модификации вторичного полиэтилена была разработана математическая модель с целью изучения влияния технологических параметров и концентрации перекиси дикумила на прочность литьевых образцов и содержание гельфракции. Для решения поставленной задачи был использован метод многофакторного эксперимента [5], позволяющий с минимальными затратами сырья и времени получить достоверную информацию, необходимую для оптимизации процесса модификации. В связи с тем, что конечной целью является качество получаемых изделий, в качестве переменной состояния были выбраны прочность при растяжении Y1 и содержание гельфракции Y2.

В число влияющих факторов были включены температура литья T(X1), длительность цикла литья $\tau(X2)$ и концентрация перекиси дикумила C(X3). Из результатов предыдущих экспериментов следует, что модификцию вторичного полиэтилена перекисью дикумила в процессе литья под давлением необходимо проводить в температурном интервале $170^{\circ}-210~{\circ}$ С в течение $65-85~{\circ}$ С и при концентрации перекиси дикумила $0,1-0,4~{\circ}$ %. Исследования выявили, что вышеуказанные факторы оказывают незначительное влияние на прочность при растяжении образцов модифицированного материала $1.86~{\circ}$ 0 в данном интервале варьирования факторов. Поэтому в дальнейшем в качестве переменной состояния было выбрано содержание гельфракции $1.86~{\circ}$ 0 в дальнейшем в качестве переменной состояния было выбрано содержание гельфракции $1.86~{\circ}$ 0 в дальнейшем в качестве переменной состояния было выбрано содержание гельфракции $1.86~{\circ}$ 0 в дальнейшем в качестве переменной состояния было выбрано содержание гельфракции $1.86~{\circ}$ 0 в дальнейшем в качестве переменной состояния было выбрано содержание гельфракции $1.86~{\circ}$ 0 в дальнейшем в качестве переменной состояния было выбрано содержание гельфракции $1.86~{\circ}$ 0 в дальнейшем в качестве переменной состояния было выбрано содержание гельфракции $1.86~{\circ}$ 0 в дальнейшем в качестве переменной состояния было выбрано содержание гельфракции $1.86~{\circ}$ 0 в дальнейшем в качестве переменной состояния было выбрано содержание гельфракции $1.86~{\circ}$ 0 в дальнейшем в качестве переменной состояния было выбрано содержание гельфракции $1.86~{\circ}$ 0 в дальнейшем в качестве переменной состояния было выбрано содержание гельфракции $1.86~{\circ}$ 0 в дальнейшем в качестве переменной состояния было выбрано содержание гельфракции $1.86~{\circ}$ 0 в дальнейшем в качестве переменной состояния в переменном состояния в

Учитывая небольшое количество факторов (K=3) было принято решение реализовать полный факторный эксперимент с изменением факторов на двух уровнях. Для реализации опытов по избранному плану было проведено определение интервалов варьирования и кодирование (табл. 2).

D v	X7	п	11 0	TT
Влияющий	Условное	Диапазон	Нулевой уровень	Интервал
фактор	обозначение	изменения		варьирования
T °C	X1	170 – 210	$X10 = \frac{170 + 210}{2} = 190$	$\Delta X1 = \frac{210 - 170}{2} = 20$
τ (c)	X2	65 – 85	$X20 = \frac{65 + 85}{2} = 75$	$\Delta X2 = \frac{85 - 65}{2} = 10$
C (%)	X3	0,1 – 1,4	$X30 = \frac{0.1 + 0.4}{2} = 0.25$	$\Delta X3 = \frac{0.4 - 0.1}{2} = 0.15$

Таблица 2 – Результаты варьирования переменных

Последующая обработка опытных данных с целью получения уравнения регрессии, адекватно описывающего исследуемый процесс, произведена на ЭВМ.

В результате получено уравнение регрессии, адекватно описывающее процесс:

$$Y = 49,65 - 4,32X1 - 4,48X2 + 1,99X3 - 3,41X1X2$$

Знаки при членах уравнения соответствуют установившимся представлениям о роли основных факторов при модификации, а абсолютные значения коэффициентов регрессии указывают на вклад каждого из членов в формирование величины переменной состояния У.

Проведенные эксперименты и выведенное уравнение регрессии для процесса модификации вторичного полиэтилена перекисью дикумила при литье под давлением указывает на его большую чувствительность к длительности цикла литья, температурному воздействию и в меньшей степени, для данных концентраций перекиси, количеству перекиси.

Формально задача оптимизации условий ведения процесса сводится к определению координат локальной области факторного пространства с наибольшим значением

переменной состояния У. При решении задачи был использован метод крутого восхождения Бокса-Уилсона, заключающийся в шаговом движении в направлении скорейшего возрастания критерия оптимизации, которым в рассматриваемом случае является содержание гельфракции.

Поиск оптимума производился с помощью ЭВМ в различных областях факторного пространства. Численное значение переменной состояния имеет максимальное значение при комбинациях влияющих факторов X1=-1, X2=-1, X3=1. В отмеченных точках оптимума происходит следующее. Максимальное содержание гельфракции для процесса модификации вторичного полиэтилена перекисью дикумила можно получить исходя из вышеприведенного уравнения регрессии при переработке его при минимальных температуре и длительности цикла литья и максимальной концентрации перекиси дикумила.

Для удобства практического использования полученной зависимости с помощью формулы кодирования путем обратного перехода к натуральным переменным получаем следующее уравнение:

$$Y = -122,0425 + 1,0627T + 2,7915\tau + 13,267C - 0,017T \cdot \tau$$
.

Для проведенного процесса вспенивания вторичного полиэтилена была разработана математическая модель с целью изучения влияния технологических параметров и концентрации компонентов активирующего комплекса на плотность получаемых изделий (У). Для решения поставленной задачи был использован метод многофакторного эксперимента. В число влияющих факторов были включены и концентрация вспенивающего комплекса C(X1), температура вспенивания T(X2), длительность вспенивания $\tau(X3)$.

Влияющий	Условное	Диапазон	Нулевой уровень	Интервал
фактор	обозначение	изменения		варьирования
C (%)	X1	2 – 4	$X10 = \frac{2+4}{2} = 3$	$\Delta X 1 = \frac{4-2}{2} = 1$
T°C	X2	180 – 160	$X20 = \frac{180 + 160}{2} = 170$	$\Delta X2 = \frac{180 - 160}{2} = 10$
τ (c)	X3	10 – 20	$X30 = \frac{10 + 20}{2} = 15$	$\Delta X3 = \frac{20 - 10}{2} = 5$

Таблица 3 – Результаты варьирования переменных

Последующая обработка опытных данных с целью получения уравнения регрессии, адекватно описывающего исследуемый процесс, произведена на ЭВМ. В результате получено уравнение регрессии, адекватно описывающее процесс:

$$Y = 0.283 - 0.083X1 - 0.125X2 - 0.131X3 + 0.050X1X2 + 0.074X1X2X3.$$

Знаки при членах уравнения соответствуют установившимся представлениям о роли основных факторов при вспенивании, а абсолютные значения коэффициентов регрессии указывают на вклад каждого из членов в формирование величины переменной состояния У. Для получения вспененного полиэтилена в виде плит и блоков показана

возможность применения химического вспенивания при прессовании. Следует отметить, что полученное уравнение регрессии действительно только в исследованной области температур при количестве активирующего комплекса в пределах 3 ± 1 мг на 100 мг вторичного полиэтилена.

Полученные данные позволяют предположить, что не содержание гельфракции, а степень окисления является критерием оценки пригодности вторичного полиэтилена для получения пенопласта.

Таким образом, полученные данные в результате применения полного факторного эксперимента хорошо согласуются с физической сущностью процесса модификации вторичного полиэтилена перекисью дикумила при литье под давлением или методом химического вспенивания. Поэтому уравнение регрессии может быть использовано в производственной и расчетной практике.

Литература

- 1. Бухкало С.И. Ресурсосберегающие технологии использования полимерных отходов // Інтегровані технології та енергозбереження. Харків: HTУ«ХПІ», № 2, 2001.-c.106.
- 2. Бухкало С.И. Математическая модель процесса модификации вторичного полиэтилена // Інтегровані технології та енергозбереження. –Харків: HTУ«ХПІ», № 4, 2003. c. 16.
- 3. Романова Л.В., Донцов А.А., Кочнов И.М., Канаурова А.А. Сшивание полиэтилена в присутствии непредельных низкомолекулярных соединений. Пластические массы. М., № 1, 1975. с. 49.
- 4. Бухкало С.И., Левин В.С., Ушакова О.Б. Особенности строения и модифицирование вторичного полиэтилена. Пластические массы. М., № 10, 1989. с. 58.
- 5. Ахназарова С.Л., Кафаров В.В. Статистические методы планирования и обработки экспериментов. – М.: Изд. МХТИ им. Д.И. Менделеева, 1992. – 152 с.

УДК 678.073.002.68

Бухкало С.І., Ольховська О.І., Борхович А.А.

ОЦІНКА ЯКОСТІ ВТОРИННИХ ПОЛІМЕРІВ ЗА ДОПОМОГОЮ МАТЕМАТИЧНОЇ МОДЕЛІ

У роботі наведені основні зміни властивостей у процесі експлуатації полієтилену, що дозволяє вибрати методи оцінки якості вторинних полімерів, які отримують після направленої модифікації.

Запропонована розробка математичних моделей модифікації вторинного поліетилену пероксидом дикумила та методом хімічного спінювання з метою вивчення впливу технологічних параметрів і концентрації пероксиду дикумила та активуючого комплексу на міцність і якість виробів, а також їх властивості.