## Экстракционно-каталитическое фракционирование древесины пихты с получением микрокристаллической и нанофибриллированной целлюлоз (Дополнительные материалы)

## Б. Н. Кузнецов, И. Г. Судакова, А. С. Казаченко, С. А. Воробьев, Е. В. Мазурова, И. П. Иванов, Е. А. Жихарева

Оптимизацию проводили с использованием обобщенного параметра (*Wa*), включающего в себя следующие выходные параметры: выход целлюлозного продукта, содержание целлюлозы в целлюлозном продукте, содержание остаточного лигнина в целлюлозном продукте, и рассчитывали по следующему уравнению [1]:

$$Wa = \frac{\sum_{j=1}^{p} \delta_j dj}{\sum_{j=1}^{p} \delta_j}$$
(1)

где δ – вес выходного параметра 0≤δj≤1; dj – частная функция полезности, которая была рассчитана согласно уравнению:

$$dj = \frac{\phi_{o}(x) - y_{j}^{(-)}}{y_{j}^{(+)} - y_{j}^{(-)}}$$
(2)

где  $\phi_0(x)$  – отклик выходного параметра в точке *X*;  $y_j^{(-)}$  – лучшие и худшие значения выходных параметров в пределах исследуемой области.

Результаты реализации матрицы планирования эксперимента приведены в табл. 1.

Таблица 1	. Матрица	планирования	эксперимента и	і результаты	ее реализации
-----------	-----------	--------------	----------------	--------------	---------------

Table 1. Experiment planning matrix and results of its implementation	
---	--

$H_2O_2\left(X_1\right)$	ГМ (X <sub>2</sub> )	Выход (Y <sub>1</sub> )	Целлюлоза (Y <sub>2</sub> )	Лигнин (Y <sub>3</sub> )	d <sub>1</sub>	d <sub>2</sub>	d <sub>3</sub>	Wa
4	15	77,8	76,5	12,0	0,9920	0,0313	0,0286	0,2224
5	15	69,5	89,8	1,8	0,6600	0,8000	0,8714	0,8006
6	15	67,9	91,1	1,3	0,5960	0,8813	0,9071	0,8346
4	20	76,3	79,7	11,9	0,9320	0,1688	0,1500	0,3139
5	20	68,7	91,2	0,8	0,6280	0,8875	0,9429	0,8578
6	20	61,5	92,0	0,8	0,3400	0,9375	0,9429	0,8198
4	25	75,6	82,8	9,4	0,9040	0,3625	0,3286	0,4572
5	25	61,6	92,0	0,5	0,3440	0,9375	0,9643	0,8295
6	25	52,4	92,2	0,4	0,0240	0,9500	0,9714	0,7734
Y(-)		53	77	14				
Y(+)		78	93	0				
δ		0,5	1,0	1,0				

На рис. 1 представлено графическое отображение зависимости выходного параметра *Wa* от переменных факторов *X*<sub>1</sub> и *X*<sub>2</sub> в виде поверхности отклика при каталитической пероксидной обработке целлюлозного продукта.



Рис. 1. Поверхность отклика объединенного параметра оптимизации (*Wa*) ( $X_1$  – концентрация H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>,  $X_2$  – ГМ)





Рис. 2. ИК-спектр этаноллигнина пихты Fig. 2. FT-IR spectrum of fir ethanol lignin

ИК-спектр этаноллигнина древесины пихты представлен на рис. 2.

Характеристики пористой структуры этаноллигнина были рассчитаны из изотермы адсорбции-десорбции азота при 196 °С (рис. 3).

Изотерма сорбции-десорбции азота для этаноллигнина пихты (рис. 3А) соответствует изотерме IV типа [2], характерной для мезо-макропористых материалов. Кривая распределения пор по объему, полученная методом ВЈН [3], указывает на то, что полученный этаноллигнин относится к мезопористым материалам с узким распределением пор (рис. 3Б).



Рис. 3. Изотерма адсорбции-десорбции азота на образце этаноллигнина (A) и кривая ВЈН распределения пор по объему образца (Б)

Fig. 3. Nitrogen adsorption-desorption isotherm on ethanol lignin sample (A) and BJH curve of pore distribution over the volume of the sample (B)

## Список литературы

[1] Pen R.Z. Planning an experiment in Statgraphics. – Krasnoyarsk: SibSTU-Claretianum, 2003: 246 p.

[2] Nasrullah A., Bhat A.H., Naeem A., Isa M.H., Danish M. High surface area mesoporous activated carbon-alginate beads for efficient removal of methylene blue, International Journal of Biological Macromolecules, 107 (B) 2018, 1792–799, https://doi.org/10.1016/j.ijbiomac.2017.10.045

[3] Mikova N.M., Levdanskiy V.A., Skwortsova G.P., Zhizhaev A.M., Lutoshkin M.A., Chesnokov N.V., Kuznetsov B.N. Structure and properties of organic xerogels derived from tannins and ethanol lignins of the Siberian fir. Biomass Conv Bioref. 2021, 11, 1565–1573 https://doi.org/10.1007/s13399–019–00561–8.