DOI: 10.17117/na.2015.11.04.179

<http://ucom.ru/doc/na.2015.11.04.179.pdf>

Поступила (Received): 24.11.2015

Вураско А.В., Лушникова А.С., Сопига В.А., Лушников И.С. Исследование технологии изготовления бумаги на основе технической целлюлозы из соломы риса

Vurasko A.V., Lushnikova A.S., Sopiga V.A., Lushnikov I.S.
**Research to the technology of making paper based
on technical cellulose from rice straw**

В ходе исследования решен вопрос утилизации отходов сельского хозяйства (рисовой соломы), разработан технологический участок по подготовке целлюлозной массы из рисовой соломы, участок по изготовлению бумаги из технической целлюлозы. Внедрено оборудование для очистки сточных вод, которое предотвращает вредные выбросы в окружающую среду в ходе производства и позволяет использовать очищенную воду в новом технологическом цикле

Ключевые слова: бумага, целлюлоза

Вураско Алеся Валерьевна

Доктор технических наук, профессор, заведующая кафедрой
Уральский государственный лесотехнический университет
г. Екатеринбург, ул. Сибирский тракт, 37

Лушникова Анастасия Сергеевна

Аспирант
Уральский государственный лесотехнический университет
г. Екатеринбург, ул. Сибирский тракт, 37

Сопига Вячеслав Анатольевич

Кандидат сельскохозяйственных наук, доцент
Уральский государственный лесотехнический университет
г. Екатеринбург, ул. Сибирский тракт, 37

Лушников Илья Сергеевич

Студент
Уральский государственный лесотехнический университет
г. Екатеринбург, ул. Сибирский тракт, 37

The research of manufacturing techniques of paper on the basis of technical cellulose from rice straw. During the research the issue of recycling of agriculture (rice straw) is resolved, the technological site on preparation of cellulose mass from rice straw and a site on production of paper from technical cellulose is developed (is made). The equipment for sewage treatment which prevents harmful emissions in environment during production is introduced and it allows to use the cleared water in a new production (technological) cycle

Key words: paper, cellulose

Vurasko Alesya Valeryevna

Doctor of Technical Sciences, Professor, Head of Department
Ural state forestry engineering university
Yekaterinburg, Sibirsky tract str., 37

Lushnikova Anastasiya Sergeevna

Graduate
Ural state forestry engineering university
Yekaterinburg, Sibirsky tract str., 37

Sopiga Vyacheslav Anatolyevich

Candidate of Agricultural Sciences, Associate Professor
Ural state forestry engineering university
Yekaterinburg, Sibirsky tract str., 37

Lushnikov Ilya Sergeevich

Student
Ural state forestry engineering university
Yekaterinburg, Sibirsky tract str., 37

Основное место среди видов недревесного растительного сырья занимают отходы сельского хозяйства. В процессе выращивания и очистки зерна образуются многотоннажные отходы в виде соломы, плодовых оболочек (шелухи), которые по химическому составу представляют собой ценное возобновляемое сырье.

Разработка новых методов химической переработки недревесного растительного сырья с целью получения целлюлозы основывается на представлении о химическом составе сырья. Основными компонентами растительных тканей являются углеводный комплекс (гемицеллюлозы, целлюлоза), лигнин, экстрактивные и минеральные вещества.

По химическому составу солома злаковых культур ближе к лиственной древесине. В таблице 1 приведен состав соломы злаковых культур в сравнении с древесиной по результатам исследований [1-3].

Имеющиеся в литературе сведения о составе растительного сырья отличаются по числовым показателям, это обусловлено различными сортами и условиями произрастания.

В последние годы повысился интерес к отходам сельскохозяйственного производства, как к перспективному сырью для получения материалов, полезных человеку. Такое сырье содержит, как правило, природные биологически активные вещества, процесс выделения которых из отходов в большинстве случаев выгоднее химического синтеза.

Переработку отходов злаковых культур проводят по следующим основным направлениям:

- 1) сельское хозяйство (корма для животноводства);
- 2) механическая переработка (топливо, сорбенты, наполнители, ПАВ);

Таблица 1. Химический состав соломы и древесины

Компоненты	Солома		Древесина	
	риса	овса	ели	осины
Целлюлоза	45,6	47,0	46,1	41,8
Лигнин	14,6	18,0	28,1	21,8
Пентозаны	23,4	29,0	5,1	16,3
Водный экстракт	12,7	2,43	2,8	2,8
Смолы, жиры, воски	6,0	3,5	1,0	0,8
Легкогидролизуемые полисахариды	28,8	30,5	17,3	20,3
Зола	17,2	3,0	0,3	0,3

- 3) гидролизная промышленность (фурфурол, ксилиты);
- 4) получение неорганических веществ (диоксид кремния);
- 5) получение органических соединений (красители, фитостерины);
- 6) волокнистый полуфабрикат при производстве бумаги;

Из всех способов химической переработки древесины главным на сегодняшний день остается получение целлюлозы. Все возрастающий дефицит ресурсов хвойной древесины, которая наряду с древесиной лиственных пород является основным видом сырья для производства технической целлюлозы в Рос-

сии, создает проблему расширения сырьевой базы целлюлозно-бумажной промышленности за счет вовлечения в переработку быстрорастущих лиственных пород, низкокачественной древесины, отходов лесозаготовок и деревообрабатывающих производств, вторичных ресурсов, а также однолетних растений. В настоящее время используется лишь около 1,5 % общих запасов недревесного растительного сырья. Включение в переработку только 10 % однолетних растений и растительных отходов сельского хозяйства позволит получить более 125 млн. т в год полуфабрикатов для производства бумаги и картона. Сложность при использовании недревесного растительного сырья для получения технической целлюлозы заключается в наличии относительно коротких волокон; неоднородности макро- и микроструктуры; высоком содержании пентозанов и золы (в частности соединений кремния); низком насыпном весе сырья [4].

Так как солома злаковых культур довольно близка по химическому составу с древесиной лиственных пород, то она перерабатывается преимущественно щелочными способами варки – натронным и сульфатным.

Для получения технической целлюлозы по щелочному способу разработана принципиальная технологическая схема, включающая подготовку растительного сырья; натронную варку соломы риса с расходом гидроксида натрия 10...12 %; промывку и сортировку полученной технической целлюлозы; отбелка технической целлюлозы; составление композиции бумажной массы и подача ее на бумагоделательную машину; переработка отработанного варочного раствора [5].

Основное технологическое оборудование установлено в типовом одноэтажном здании на площади 324 м². Оборудование подготовки сырья, химикатов и варочного участка, а также очистки сточных вод расположены вне здания. Технологическая схема цеха производства бумаги представлено в приложении.

Солома риса поступает в соломорезку 1 (вручную) (рис. 1), из которой сечка подается в циклон 12 для предварительной отпыловки, отбора инородных тел и мусора. Затем очищенная сечка поступает в котел 2 пневмотранспортом по трубопроводу через верхнюю горловину. Загрузка производится до верхней крышки, с последующим уплотнением под собственным весом. После загрузки варочного котла сечкой в него через верхний и нижний патрубки заливается белый щелок из бака 4. После заполнения котла щелоком происходит закрытие верхней крышки котла.

Подогревание содержимого котла производится через паровую рубашку, куда подается пар из котельной. Обогрев варочного котла происходит в течение цикла варки. После нагревания содержимого котла до 110 °С производят выдержку содержимого котла на этой температуре для полной пропитки сырья. После выдержки проводят подъем температуры до варочной (110 °С), при которой происходит процесс варки. Варочный котел 2 имеет вертикальную лопастную двухъярусную мешалку, которая приводится в действие с момента достижения варочной температуры. Мешалка приводится во вращение от электромеханического привода. Привод состоит из: электродвигателя, клиноременной передачи, двухступенчатого цилиндрического редуктора и открытой конической зубчатой передачи.

Рис. 1. Технологическая схема изготовления бумаги

Котел установлен ниже нулевой отметки, на глубину четыре метра. В верхней части котла имеются: патрубок для подачи сечки и для подачи варочного раствора. В нижней части имеются патрубки для подачи пара и для отбора черного щелока и целлюлозной массы. Диаметр котла $D = 2,6$ м, высота котла $h = 4,5$ м.

Процесс варки продолжается в течение 1,5 часов. Температурный режим регулируется изменением расхода пара и контролируется термометром. Для контроля варки периодически отбираются пробы целлюлозной массы.

По окончании варки подача пара в котел отключается и производится сдвукa. При снижении давления до атмосферного осуществляется отбор черного щелока насосом 10 в бак 13. Оставшуюся в котле целлюлозную массу разбавляем промывной водой II из бака 5. Она подается из бака 5 насосом 11. Для равномерной промывки целлюлозной массы в котле производится перемешивание двухъярусной лопастной мешалкой в течение тридцати минут. Промывная вода удаляется в бак промывной воды 14 из котла. Затем, не прекращая подачу промывной воды в котел при работающей мешалке, производится выгрузка целлюлозной массы насосом 3 в установку промывки 8. Расход целлюлозной массы регулируются вентилем. Промывка в промывной установке продолжается в течение 2...3 часов.

Промывная установка 8 состоит из шестигранного барабана с натянутой сеткой. Движущей силой процесса промывки является перепад давлений. При промывке вытесняется щелок, содержащийся в пространствах между волокон целлюлозной массы, внутри волокна и внутриволоконных капиллярных пространствах. Промывная установка 8 оснащена размольным роллом 9, в котором размалывается крупное непроваренное целлюлозное волокно до установленного размера частиц. После ролла целлюлозная масса самотеком поступает в массные бассейны 15, где хранится при постоянном перемешивании и непрерывно отбирается на следующую ступень переработки – на вибрационную сортировку 17, расположенную в промывной установке 18. На вибрационной сортировке 17 из целлюлозной массы удаляются крупные частицы (непровар, костра), которые направляются на вторичную переработку, а отсортированная целлюлоза поступает на промывной барабан, который установлен в установке 18. Из промывной установки целлюлозная масса отводится в массный бассейн 19, в котором она хранится при постоянном перемешивании и подается в отбельную башню 31 для повышения белизны. Также в отбельную башню подается отбельный раствор перуксусной кислоты, которая готовится в системе подготовки кислоты 24...30. Процесс отбелики протекает при температуре 90°C в течение 60...120 минут. Отбеленная целлюлозная масса подается на промывку и регулирование концентрации в промывную установку 37. Отработанный отбельный раствор подается в бак отработанного отбельного раствора 32, затем на утилизацию. Отбеленная масса после промывки с определенной концентрацией направляется в дисковую мельницу 38, где происходит размол до заданного количества градусов Шоппер-Риглера. После дисковой мельницы целлюлозная масса подвергается сортированию на центробежной сортировке 39 [5]. С центробежной сортировки целлюлозная масса поступает в промежуточный бассейн 40, затем подается в бассейн композиции 41, где в массу вводится наполнитель и клей. Из бассейна композиции

целлюлозная масса закачивается смесительным насосом 44, здесь вводится глинозем из бака глинозема 45. Вся полученная композиция направляется в центрифуги 46 для окончательной очистки массы от мусора и непровара. Далее полученная целлюлозная масса направляется в машинный бассейн 47, а затем через участок подготовки композиции бумажной массы на бумагоделательную машину. Отходы с центробежной сортировки направляются в линию подачи целлюлозной массы перед дисковой мельницей.

Вода с промывной установки 8 направляется в отстойник горизонтальный 61. Вода с промывной установки 18 и 37, а также осветленная вода из отстойника направляется в бак 5 промывной воды II.

Целлюлозная масса из машинного бассейна 47 поступает в напускное устройство 50, с которого происходит подача массы на формующий цилиндр 51. С помощью сукноправки 55 и сукнонатяжки 56 на формующем цилиндре натянуто сукно, оно формует бумажное полотно и избавляет суспензию от излишней воды. Изначально обезвоживание осуществляется регистровыми валиками, далее отсасывающими ящиками 54. Обработанное полотно поступает на горячий пресс 53, где бумагу обезвоживают до сухости 30...40%, а затем на окончательную сушильную секцию, на Янки-цилиндр 52, на котором сухость бумаги доводят до 88%. Сукно после горячего пресса отделяется от Янки-цилиндра 52 и поступает вновь на формующий цилиндр 51. Сформированное бумажное полотно наматывается на накат 57 [5].

Скоп из отстойников рекомендуется обезвоживать и изготавливать pellets. Так же рекомендуется наладить линию по выделению диоксида кремния из черных щелоков.

В заключение данного исследования можно сделать следующие выводы:

Производство бумаги на основе технической целлюлозы из соломы риса решит многие проблемы по утилизации отходов сельского хозяйства.

Горизонтальный отстойник полочного типа исключит вредные сбросы в окружающую среду.

Внедренная технология изготовления бумаги на основе технической целлюлозы из соломы риса будет выпускать 1...1,2 тонны бумаг в сутки, при потреблении свежей воды 6 тонн в сутки.

Список используемых источников:

1. Москалева, В.Е., Брянцева З.Е., Гончаров Е.В. и др. *Диагностические признаки недревесных растительных и химических волокон*. М.: Лесная пром-сть, 1981. 120 с.
2. Шарков В.И. *Количественный химический анализ растительного сырья*. М.: Лесная пром-ть, 1976. 72 с.
3. Дербенцев Ф.Ф., Хейфец-Полисская П.Б. *Использование тростника в целлюлозно-бумажной промышленности* // Бумажная промышленность. Т. 33, 1959. №5. С. 14-15.
4. Вураско А.В., Минакова А.Р., Дрикер Б.Н., Сиваков В.П., Косачева А.М. *Технология получения целлюлозы из недревесного растительного сырья* // Химия растительного сырья. 2010. №2. С. 165-168.
5. Непенин Н.Н., Непенин Ю.Н. *Технология целлюлозы*. М.: Экология, 1994. 592 с.