Основным источником загрязнения водоемов, приводящим к ухудшению качества воды и нарушению нормальных условий жизнедеятельности гидробионтов, являются сбросы промышленных сточных вод. В настоящее время многие водоемы мира из-за загрязнения утратили свое значение как источники рыбохозяйственного и санитарно-бытового водопользования. Проблема очистки промышленных стоков и подготовки воды для технических и хозяйственнопитьевых целей с каждым годом приобретает все большее значение. Сложности очистки связаны с чрезвычайным разнообразием примеси в стоках, количество и состав которых постоянно изменяется вследствие появления новых производств и изменение технологии существующих. Предприятия текстильной промышленности нашей страны ежегодно сбрасывают в водоемы значительное количество воды, очистка которой требует больших материальных затрат. В связи с этим поиски новых технологических процессов, исключающих загрязнение воды, а также усовершенствование способов ее очистки, являются важными задачами, стоящими перед технологами и специалистами водного хозяйства. Одной из основных отраслей текстильной промышленности является шерстяная. На ее предприятиях осуществляется первичная обработка шерсти, вырабатывается пряжа, как из чистой шерсти, так и из смеси с химическими волокнами, производятся ткани, технические и ковровые изделия. Большое количество шерстяной пряжи вырабатывается для производства верхних трикотажных изделий [1]. Шерсть, по источникам ее получения, делится на следующие виды: овечья, козья, верблюжья, кроличья, заячья, коровья, конская, заводская, шерсть-линька, шубная. Основным видом шерсти, используемым в производстве, является овечья шерсть; основная часть ее применяется для производства валяльно-войлочных, фетровых изделий, пряжи. Одной из востребованных позиций валяльно-войлочного производства являются войлока, которые применяются в различных отраслях промышленности. На ОАО «Кукморский валяльно-войлочный комбинат» (Республика Татарстан) организовано производство войлоков из овечьего шерстяного сырья. Соответственно, на указанном производстве образуются сточные воды войлочного производства, в частности, при промывке войлочного полотна. Визуально в сточных водах войлочного производства отмечается наличие мелкодисперсной фазы, обусловленной наличием мельчайших частичек шерсти и коллоидных включений. Отмечено, что механические примеси имеют весьма продолжительное время осаждения в естественных условиях, что затрудняет очистку сточных вод в отстойниках. В продолжение проводимых на кафедре инженерной экологии КНИТУ исследований коагуляционной очистки сточных вод [2, 3] проводились исследования по разработке технологии удаления коллоидных и мелкодисперсных примесей из стоков войлочного производства ОАО «Кукморский валяльно-войлочный комбинат». Следует отметить, что коагуляционная очистка часто применяется для удаления примесей из сточных

вод производств легкой промышленности [4-7]. Для разработки технологии очистки сточных вод валяльно-войлочного производства использовались усредненные сточные воды войлочного цехов ОАО «Кукморский валяльновойлочный комбинат». Визуально исследуемые стоки имели в своем составе дисперсную фазу. Перед началом работы определялись физико-химические показатели сточной воды войлочного цеха. Полученные данные представлены в таблице 1. В качестве коагулянта первоначально использовался 10 %-ный раствор сульфата магния в дозировках 3 – 5 г на 1 л сточной воды войлочного производства в пересчете на сухое вещество реагента. Выбор реагента обусловлен тем, что ранее в качестве коагулянта для очистки сточных вод шерстомойных вод исследовался раствор MgCl2 [2]. Применение раствора MgSO4 не приводит к образованию коагулюма ввиду кислой среды (рН=6,86) сточной жидкости и отсутствия запаса щелочности для образования центра коагуляции. В этой связи сточная жидкость предварительно подщелачивалась раствором технической соды (Na2CO3). Последний вводился виде 10 % - ного раствора в дозировках 0,1 – 1,5 г сухого вещества реагента на 1000 мл сточной жидкости. Кривые изменения значений рН сточной жидкости от количества добавленного сухого вещества реагента приведены на рисунке 1. Таблица 1 - Физикохимические показатели сточной воды войлочного цеха Показатели Значение рН 6,86 ХПК, мг О2/л 398 Светопропускание, D 0,60 Оптическая плотность (Т), % 25 Кислотность, мг-экв/л 1,88 Щелочность, мг-экв/л 2,70 Взвешенные вещества на сухой остаток, г/л 7,69 Плотность, кг/м3 998 Очевидно, что в добавление раствора технической соды в количествах до 1 г сухого вещества реагента на 1000 мл сточной жидкости приводит к повышению значений рН с рН = 6,86 до рН = 10,2. Дальнейшее увеличение дозировки карбоната натрия не приводит к сколь-либо значимому изменению рассматриваемого параметра. Рис. 1 -Зависимость значения рН сточной воды войлочного цеха от дозировки карбоната натрия После подщелачивания сточной воды войлочного цеха до значений рН = 10,2, последний обрабатывался 10 % - ным раствором сульфата магния в дозировках 3 - 5 г/л реагента в пересчете на сухое вещество. Графики изменения значений рН и ХПК растворов после проведения процесса коагуляции в зависимости от дозировки коагулянта приведены на рисунках 2 и 3. В таблице 2 показаны изменения физико-химических показателей сточной воды войлочного цеха после коагуляционной очистки. Рис. 2 - Зависимость значений рН сточной воды войлочного цеха от дозировки сульфата магния (в г/л на сухое вещество реагента) Рис. 3 - Зависимость значений ХПК сточной воды войлочного цеха от дозировки сульфата магния (в г/л на сухое вещество реагента) Таблица 2 -Изменение физико-химических показателей сточной воды войлочного цеха после коагуляционной очистки Дозировка, г/л D Т,% Щелочность, мг-экв/л 3,0 0,170 67,500 9,200 3,5 0,120 75,000 9,017 4,0 0,105 77,500 8,723 4,5 0,095 79,000 8,450 5,0 0,085 80,500 8,123 Как видно из приведенных на рисунках 3 данных,

наиболее значимое измениние значения ХПК достигается при дозировке сульфата магния 5 г/л. Однако, при данной дозировке показатель соответствует значению рН = 8,47, что не позволяет сбросить сточную воду после коагуляционной очистки на биологическую очистку или в природный водоем без использования стадии нейтрализации, что увеличивает стадийность процесса очистки сточных вод и количества применяемых реагентов.