

Министерство промышленности
строительных материалов СССР

Ленинградский государственный проектный институт
промышленности строительных материалов

Д Е Н Г И П Р О С Т Р О М

ВЕДОМСТВЕННЫЕ НОРМЫ

технологического проектирования предприятий
по производству известняковой муки и сырого
лотого гипса из природного сырья

ВНТП08-85

Минстройматериалов СССР

УТВЕРЖДЕНЫ

Приказом Министерства промышлен-
ности строительных материалов
СССР от 20 декабря 1985 г.
№ 806 по согласованию с Гос-
строем СССР и ГАНТ 8 декабря
1985 г. № 45-1000

Ленинград, 1986 г.

Ведомственные нормы технологического проектирования предприятий по производству известняковой муки и сыромятного гипса из природного сырья разработаны Институтом Ленгипростром и НИИМОТСТРОМ при участии ВНИИСТРОМа на основании изучения и обобщения передового опыта проектирования, строительства и эксплуатации предприятий по производству известняковой муки и сыромятного гипса из природного сырья, а также отечественных и зарубежных научно-технических достижений в этой области.

Составители: В.И.Бабенко, К.К.Будник, А.Д.Валюшкин - главный инженер, В.А.Трабовская, Е.А.Давыдович, Ю.Т.Дейнарович, С.И.Слочик, Г.С.Миркин, Е.П.Мумриков, В.А.Новик - руководитель работы, Э.И.Самойлова, Н.М.Суховарова (Ленгипростром).

М.П.Субчиков - главный инженер, Г.И.Корсунова, С.А.Мусатин, Н.С.Никульченко, Н.С.Филимонова, Н.М.Юдин - руководитель работы (НИИМОТСТРОМ).

Общая редакция выполнена С.А.Кивриным - зам. главного инженера Ленгипрострома.

С введением в действие настоящих ведомственных норм отменяется "Ведомственные нормы технологического проектирования предприятий по производству известняковой муки и сыромятного гипса из природного сырья" В.ИИ8-80, утвержденные Миннепроектматериалов СССР 25 июня 1981 г. № 291.

О Г Л А В Л Е Н И Е :

	<u>стр.</u>
Раздел 1. <u>Общие положения.</u>	
Область применения норм	5
Номенклатура выпускаемой продукции	6
Размещение и оптимальные мощности предприятий	7
Режим работы	9
Содержание технологического регламента	12
Раздел 2. <u>Характеристика и классификация сырья.</u>	
Основные требования к физико-химическим свойствам сырья	13
Основные требования к разведанным запасам сырья	14
Раздел 3. <u>Технология производства.</u>	
Основные положения по выбору схемы технологического процесса	15
Выбор сушильно-размольного оборудования	16
Указания по внутриплощадочной транспортировке готовой продукции	16
Указания по складированию сырья и готовой продукции	18
Склады сырья	18
Склады готовой продукции	18
Указания по использованию отходов	19
Уровень механизации и автоматизации технологических процессов	19
Основные положения по определению численности производственного персонала	19
Раздел 4. <u>Техника безопасности, производственная санитария и пожарная безопасность.</u>	22

<u>Раздел 5. Емкостная служба</u>	
Ремонт оборудования	27
Нормы периодичности межремонтных циклов и их трудоемкость	28
Расход основных материалов на ремонт помольных агрегатов	29
<u>Раздел 6. Технологические расчеты</u>	
Расчет производительности технологической линии и расхода сырья	30
Расчет молотковых мельниц для смеси с совместной сушкой и помолом сырья	30
Расчет сушильно-помольного оборудования для смеси с разделной сушкой и помолом сырья	38
Расчет производительности сушильных барабанов	38
Расчет производительности паровых мельниц	41
Тепловые расчеты шахтной сушилки-сепаратора	43
Расчет топок	43
Расчет производительности компрессорной станции	44
Расчет пневмотранспорта	44
<u>Раздел 7. Мероприятия по газоочистке, аспирации, охране атмосферы и защите от шума</u>	
Газоочистка и аспирация	47
Охрана атмосферы	53
Защита от шума	61
<u>Раздел 8. Инженерное обеспечение и автоматизация технологических процессов</u>	
Инженерное обеспечение	65
Автоматизация технологических процессов	69
<u>Раздел 9. Технико-экономические показатели</u>	

Министерство
промышленности
строительных
материалов СССР
(Минстройматериалов СССР)

Ведомственные нормы
технологического проектирования предприятий по производству известняковой муки и сыромоленного гипса из природного сырья

ВНПКС-85
Минстройматериалов СССР
Замен ВНПКС-80,
утвержденных
Минстройматериалов СССР
25 июля 1981г.
№ 291

Раздел I. ОБЩИЕ ПОЛОЖЕНИЯ.

Область применения норм.

I.1. Настоящие ведомственные нормы технологического проектирования (ВНТП) распространяются на проектирование новых, реконструкцию, расширение и техническое перевооружение действующих предприятий по производству известняковой муки и сыромоленного гипса из природного сырья, от склада известняка до склада готовой продукции.

I.2. При наличии в составе завода собственного карьера и пробально-сортировочных установок для производства известняковой муки, разработку их проектов следует производить в соответствии с "Нормами технологического проектирования предприятий промышленности нерудных строительных материалов", утвержденными Минстройматериалов СССР.

I.3. В качестве сырья для производства известняковой муки в первую очередь должны быть использованы отходы производства извести, щебня и других производств, соответствующие по химическому составу требованиям ГОСТа 14650-78.

I.4. Нормы не распространяются на производство муки из мелового сырья.

Внесены Ленинградским государственным пресективным институтом промышленности строительных материалов Ленгипростром

Утверждены при изом
Министерства промышленности строительных материалов СССР
от 20 декабря 1985г.
№ 806

Срок введения
в действие
1 января
1986г.

Номенклатура выпускаемой продукции.

1.5. Известняковая мука для нужд сельского хозяйства в соответствии с ГОСТом 14050-78 подразделяется в зависимости от прочности карбонатной породы на два класса:

I класс - до 60 МПа включительно,

II класс - более 60 МПа.

В зависимости от содержания влаги мука делится на два вида: прочную и слабосильную.

Физико-химические показатели известняковой муки должны соответствовать требованиям, указанным в таблице I.

Таблица I.

Показатели	Единица измер.	Норма для класса			
		I класс		II класс	
		Категории качества			
		высший первый сорт	первая вторая сорт	высший первый сорт	первая вторая сорт
1. Суммарная массовая доля углекислого кальция и углекислого магния, не менее	%	88	85	83	85
2. Массовая доля влаги не более:	%				
в пшеницы		1,5	1,5	1,5	1,5
в слабосильной					
октябрь-март		6	6	6	6
апрель-сентябрь		6	12	6	12
3. Гранулометрический состав	%				
остаток на сите с сеткой по ГОСТ 214-70:					
5 мм		0	0	0	0
3 мм, не более		0,5	3	0,5	1,5
1 мм, не более		6	15	3	5
остаток на сите с сеткой по ГОСТ 3584-78					
0,35 мм		15-45	не более 45	10-35	не более 35

1.6. Сырмолотый гипс для сельского хозяйства должен выпускаться в соответствии с требованиями межреспубликанских технических условий, утвержденных Министерством сельского хозяйства СССР, Государственным комитетом по промышленности строительных материалов при Госстрое СССР и В/О "Совхозсельхозтехника".

Физико-химические свойства сырмолотого гипса должны соответствовать показателям, указанным в таблице 2.

Таблица 2.

№ пп	Показатели	Единицы измерения	Нормы для классов	
			класс А	класс Б
1	Содержание двуводного гипса $\text{CaSO}_4 \times 2\text{H}_2\text{O}$, не менее	%	85	70
2	Содержание влаги (сверхкристаллизационной воды) в пересчете на абсолютно сухое вещество, не более	%	5	5
3	Полный остаток на сите с размером сторон ячеек в свету, не более:	%		
	10 мм		0	0
	5 мм		0	0
	1 мм		3,5	20
	0,25мм		25	48

Примечание: Если размеряемый камень имеет в своем составе ангидрид (CaSO_4), то его следует пересчитывать на двуводный гипс и учитывать в суммарном содержании двуводного гипса.

Размещение и оптимальные мощности предприятий.

1.7. Предприятия известняковой муки и сырмолотого гипса могут проектироваться в качестве:

- а) самостоятельных заводов на базе разведанных для этой цели месторождений карбонатного сырья;
- б) производств в составе известковых, цементных и других комбинатов, работающих на базе карбонатного сырья и имеющих достаточный резерв утвержденных запасов сырья;
- в) цехов при действующих заводах - известковых, цементных, цебеночных и других, имеющих неиспользуемые отходы карбонатного сырья.

1.8. В зависимости от объема производства и применяемого оборудования принимается, как правило, следующая мощность предприятий:

- а) взвешивающей муки:
самостоятельные заводы - 800 тыс. т/год и более;
цеха в составе предприятий - 300 тыс. т/год и более;
при комплексном использовании сырья и отходов - цеха в составе предприятий - от 100 до 350 тыс. т/год и более, в зависимости от наличия отходов;
- б) заводов и цехов по производству серомолотого гипса - 100 и 200 тыс. т/год.

1.9. Мощность предприятий по готовой продукции рассчитывается исходя из часовой производительности технологической линии по формуле:

$$\text{Пгот.} = G_n \cdot T \cdot K_r \cdot n \quad \text{т/год}, \quad /I-1/$$

где: G_n - производительность технологической линии по сухому материалу в т/ч, рассчитывается по формуле /6-1/,

n - число технологических линий,

T - годовой фонд чистого времени работы оборудования в часах, принимается в соответствии с п. 1.11,

K_r - коэффициент готовности, учитывающий устранение случайных отказов (сбоев) в работе оборудования; произведение коэффициентов готовности машин, входящих в технологическую линию:

$$K_r = K_{r1} \cdot K_{r2} \dots \cdot K_{rn}$$

/I-2/

Значения коэффициентов готовности технологического оборудования приводятся в паспортах или картах технического уровня.

При проектировании увеличение значения K_g может быть достигнуто за счет:

- а) улучшения компоновочных решений, сокращения числа вспомогательных и транспортных механизмов в технологической линии;
- б) создания промежуточных емкостей, прерывающих технологический поток (промскладов сырья, бункеров, силосов и т.п.).

Режим работы.

I.Ю. Режим работы предприятий по производству известняковой муки и оврамологотого гипса принимается круглогодовой, трехсменной.

I.И. Годовой фонд чистого времени работы технологической линии предприятий определяется по формуле:

$$T = T_p \cdot K_k, \text{ ч} \quad /I-3/$$

где: T_p - годовой фонд рабочего времени при непрерывной трехсменной работе без выходных дней за вычетом 8 праздничных дней, принимается по таблице 3;

K_k - коэффициент использования оборудования во времени, принимается по таблице 5;

$$K_k = \frac{T_p - T_r}{T_p};$$

T_r - плановое время простоя оборудования в ремонте, ч.

Таблица 3

№ п/п	Фонд времени	Величина
1	Календарное время:	
	сутки	365
	часы	8760
2	Нерабочее время - праздничные дни:	
	сутки	8
	часы с учетом сокращения работы в праздничные дни	216
3	Годовой фонд рабочего времени T_p :	
	сутки	357
	часы	8544

Время на плановые ремонты и другие плановые остановки T_p , годовой фонд чистого времени работы оборудования T и коэффициент использования оборудования во времени K_u рассчитываются на основе "Положения о планово-предупредительном ремонте и эксплуатации оборудования предприятий промышленности строительных материалов СССР" в зависимости от вида оборудования и характеристики сырья*.

1.12. Режим работы предприятий по переделам, цехам и отделениям указан в таблице 4. Режим работы и количество рабочих дней в году переделов, цехов и отделений, не перечисленных в таблице 4, принимается в соответствии с п.1.11.

Таблица 4.

Наименование переделов	Режим работы	Число рабочих дней в году	Число смен в сутки
Привоз известняка (глинистого камня) на склад сырья	прерывный круглогодовой	260 ^{ж/}	2
Склад готовой продукции по отгрузке:	непрерывный		
а) на ж.д. транспорт	круглогодовой	365	3
б) на автотранспорт	"	365	2
Склад топлива	"	365	3

ж/

При использовании в качестве сырья отходов щебеночных или других предприятий; при наличии собственной ДЭС - в режиме основного производства - 357 дней.

Коэффициент использования оборудования во времени

Таблица 5.

Режим работы и наименование
основного технологического
оборудования

Коэффициент размолоиспособности карбонатного сырья Кю

до 1 1-1,4 1,4 - 1,8 1,8 - 2,2 2,2-2,6 свыше 2,6

1. Предприятия с непрерывным процес-
сом производства

Каровые мельницы и мельницы
самоизмельчения

0,82 0,85 0,86 0,86 0,86 0,86

Молотковые мельницы

- - 0,78 0,81 0,83 0,85

Молотковые дробилки

- - 0,85 0,86 0,87 0,88

2. Предприятия с прерывным двух-
сменным процессом производства

Молотковые дробилки и мельницы

- - 0,88 0,9 0,92 0,93

3. Предприятия с сезонным процес-
сом производства

Молотковые дробилки

- - 0,9 0,92 0,94 0,95

Содержание технологического регламента.

1.13. Проектирование предприятий по производству известняковой муки и сыромолотого гипса должно осуществляться на основании технологического регламента, выдаваемого научис-исследовательским институтом на основе научно-исследовательских и экспериментальных работ с использованием данных геологического отчета, а также полувзросдских испытаний представительных проб сырья, рекомендуемого для данного предприятия.

1.14. Технологический регламент должен содержать следующие исходные данные:

- а) характеристику исходного сырья, химический состав (содержание CaCO_3 и MgCO_3), содержание кремнистых и глинистых включений, гранулометрический состав, влажность (средняя, максимальная), коэффициент размолоспособности, предел прочности при скалывании;
- б) характеристику качества готовой продукции;
- в) принципиальную технологическую схему производства с перечнем основного оборудования;
- г) тепловый и аэродинамический расчеты технологической линии;
- д) расчет расхода топливно-энергетических ресурсов;
- е) перечень параметров, подлежащих контролю и автоматическому регулированию;
- ж) рекомендации по транспортировке и хранению сырья и готовой продукции с указанием необходимости отопления склада сырья;
- з) рекомендации по выбору углов наклона течек и бункеров в зависимости от свойств материала;
- и) исходные данные для проектирования газоочистки и аспирации: объем и состав отходящих газов, влагосодержание и точка росы, количество, концентрация и гранулометрический состав пыли и ее свойства;
- к) патентный формуляр с оценкой патентной чистоты предлагаемых технологий и основного оборудования;

- к) перечень научно-исследовательских и опытных работ, положенных в основу технологического регламента;
- м) технико-экономическое обоснование (эффективность) рекомендуемого способа производства.

Раздел 2. ХАРАКТЕРИСТИКА И КЛАССИФИКАЦИЯ СЫРЬЯ.

Основные требования к физико-химическим свойствам сырья.

Для известняковой муки:

2.1. Сырьем для производства известняковой муки могут служить все виды карбонатных пород, удовлетворяющие по химическому составу требованиям ГОСТа 14050-78 "Мука известняковая".

2.2. В качестве сырья для производства известняковой муки, помимо непосредственно разведанных для этой цели месторождений, могут использоваться запасы карбонатных пород, разведанные как сырье для производства извести, цемента, для металлургической, химической, стекольной, бумажной, пищевой и других отраслей промышленности. При этом запасы должны быть переоценены и переутверждены в установленном порядке.

2.3. Использование карбонатных пород прочностью более 150 МПа для пылящей известняковой муки в более 100 МПа для слабопылящей не рекомендуется. Пресектирование заводов на указанном сырье допускается при соответствующем обосновании.

2.4. Размер фракций сырья, поступающего на производство известняковой муки, должен соответствовать принятой схеме технологического процесса и типу сушильно-помольного оборудования в соответствии с комплексным технологическим регламентом:

- а) для схем с молотковыми мельницами 0-10(20) мм,
- б) для схем с шаровыми мельницами 0-25(40) мм,
- в) для схем с молотковыми дробилками 0-25(40) мм.

Для сыроколотого гипса:

2.5. Для производства сыроколотого гипса сырьем служит гипсовый камень, удовлетворяющий по химическому составу требованиям МРТУ-2-65 "Эксплуатационные технико-экономические условия на сыроколотый гипс для сельского хозяйства".

2.6. Для получения сиромолотого гипса в соответствии с требованиями МРТУ 2-65 содержание двуводного гипса ($\text{CaSO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$) в сырье должно быть:

- а) для класса А - не менее 85% (гипсовый камень I-го и 2-го сорта);
- б) для класса Б - не менее 70% (гипсовый камень 3-го и 4-го сорта).

Основные требования к разрезанным запасам сырья.

2.7. Проектирование предприятий допускается при наличии отчета о геологоразведочных работах по месторождению полезного ископаемого, составленного в соответствии с действующими инструкциями, в протоколах ГЭС (ГКЗ) об утверждении запасов на данный вид продукции. Отчет должен содержать данные о ползаводских испытаниях сырья, сведения о качестве сырья (содержание CaCO_3 , MgCO_3 или $\text{CaSO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$), количестве кремнистых и глинистых включений, предельной прочности на сжатие, коэффициенте размолоспособности и влажности.

2.8. Запасы сырья должны обеспечивать нормальную работу предприятия на амортизационный срок - не менее 25 лет.

Проектирование предприятий, обеспеченных запасами на меньший срок, может быть допущено только при наличии соответствующего технико-экономического обоснования.

2.9. Соотношение категорий разведанных балансовых запасов сырья, допускаемое для обоснования проектирования и выделения капиталовложений на строительство предприятий по производству известняковой муки и сиромолотого гипса, приведено в таблице 6.

Группы месторождений приняты по классификации запасов месторождений твердых полезных ископаемых, утвержденной Советом Министров СССР 30.11.81 г. Отнесение месторождения к той или иной группе должно быть указано в геологическом отчете и подтверждено протоколом ГЭС (ГКЗ).

Таблица 6

Группа месторождений различного строения	В % от суммарных запасов категорий $A + B + C_1 + C_2$			
	A+B не менее	в т.ч. А	C_1	C_2
I	30	10	70	-
II	20	-	30	-
III	-	-	80	20

2.10. Возможность проектирования и строительства предприятий при наличии меньших запасов сырья категории А и В, против указанных в таблице 6, устанавливается ГКС (ТКС) при их утверждении.

2.11. При проектировании предприятий для определения возможных перспектив их развития в дальнейшем и с целью более полного использования минеральных ресурсов должны учитываться также запасы сырья категории C_2 и забалансовые запасы.

Раздел 3. ТЕХНОЛОГИЯ ПРОИЗВОДСТВА.

Основные положения по выбору схемы технологического процесса.

3.1. Технологическая схема производства выбирается в зависимости от вида выпускаемой продукции и качественной характеристики исходного сырья.

3.2. Рекомендуются 4 основные схемы производства известняковой муки: схемы № 1-3 предназначены для производства пылящей известняковой муки и схема № 4 - для слабопылящей (см. табл. 7).

3.3. Для производства сыромолотого гнуса рекомендуется схема с совместной сушкой и помолом сырья в молотковых мельницах с инерционными сепараторами.

3.4. Кроме рекомендуемых нормами схем, возможны другие схемы, которые обосновываются и приводятся в технологических регламентах, выдаваемых научно-исследовательскими институтами, применительно к особенностям исходного сырья и требованиям конкретного производства.

3.5. В качестве теплоносителя для сушки известняковой муки и сырьемолотого гипса следует использовать газы, получаемые при сжигании топлива в топках. Максимальная температура теплоносителя определяется конструктивными особенностями сушильно-помольных агрегатов.

Рекомендуется:

для молотковых мельниц:

- а) с шахтными сушилками-сепараторами и двойным рабочим ходом газов - 1000 - 1200°C,
- б) с шахтными сушилками-сепараторами - 600 - 800°C,
- в) с вращающимися сепараторами при производстве известняковой муки - 450°C, при производстве сырьемолотого гипса - 300°C

для мельниц сухого самоизмельчения - 500°C;

для сушильных барабанов - 700-800°C;

для сушилок-сепараторов псевдоожиженного слоя - 300-400°C;

3.6. При проектировании производства известняковой муки в составе предприятий, выпускающих известь, цемент или другие строительные материалы, следует определять целесообразность использования для сушки муки отходящих газов от вращающихся печей и других тепловых агрегатов.

Выбор сушильно-размольного оборудования.

3.7. Выбор сушильно-размольного оборудования производится в соответствии с технологическим регламентом научно-исследовательского института, составленного применительно к конкретному сырью и мощности проектируемого предприятия.

Указания по внеплощадочной транспортировке готовой продукции

3.8. Известняковая мука и сырьемолотый гипс подаются на склад готовой продукции механическим или пневматическим транспортом. Выбор способа транспортирования определяется его экономической эффективностью и местными условиями площадки.

3.9. При механическом транспорте готовой продукции следует применять конвейеры с погружными скребками, ленточные конвейеры с герметичным укрытием и элеваторы.

3.10. Выбор типа конвейера зависит от количества транспортируемого материала, длины транспортирования и угла подъема.

3.11. Ленточные конвейеры устанавливаются с углом наклона не более 10° и размещаются в закрытых галереях. Конвейеры с погруженными скребками допускается устанавливать на открытых эстакадах с учетом климатических условий площадки.

3.12. Скорость ленты не должна превышать 0,5 м/с. На раме ленточного конвейера должны устанавливаться дополнительные ролики для обеспечения плавного движения ленты.

3.14. При выборе оборудования для пневматического транспортирования следует отдавать предпочтение камерным насосам, как наиболее простым в эксплуатации. Применение пневмовинтовых насосов должно быть обосновано технико-экономическим расчетом.

3.15. Пневмокамерные насосы следует применять при дальности транспортирования до 1000 м. Пневмовинтовые насосы с рабочим давлением до 0,2 МПа применяются при дальности транспортирования до 200 м, при давлении до 0,3 МПа — до 400 м.

3.16. Диаметр транспортного трубопровода, давление и расход сжатого воздуха определяются по прилагаемому расчету (Приложение 3).

3.17. С целью уменьшения сопротивлений, повороты транспортных трубопроводов следует выполнять радиусом не менее 10-кратного внутреннего диаметра трубопровода. Колена трубопроводов должны быть футерованы изностостойкими материалами, например, каманным литьем.

3.18. Подвергаемые интенсивному износу поворотные колена трубопроводов, а также переключатели потоков должны быть оборудованы площадками обслуживания.

3.19. В качестве осадительных устройств в системах пневмотранспорта следует использовать серийно выпускаемые стечественной промышленностью циклоны и рукавные фильтры. При подборе осадительного оборудования следует учитывать, что на складе готовой продукции оно одновременно используется для аспирации загрузки железнодорожного и автомобильного транспорта.

Таблица 7.

ОСНОВНЫЕ СХЕМЫ ПРОИЗВОДСТВА ИЗВЕСТНЯКОВОЙ МУКИ

№ технолог. схемы	Схема производства. Ассортимент продукции по ГОСТ 14050-78	Мощность технологич. линий тыс. т/год	Характеристика исходного сырья					Основное сушильно-размольное оборудование	Кол-во обору-дова-ния, шт	Примечания	
			содержание CaCO ₃ и MgCO ₃ %	прочность породы, МПа	размоль-способ-ность, Кло	допусти-мое со-держание кремня, %	влаж-ность сырья, %				фрак-ционный состав, мм
I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12
<u>Производство пылицей известняковой муки</u>											
I	Схема с молотковой мельницей Известняковая мука I класса, прочность до 60 МПа. Известняковая мука II класса, прочность свыше 60 МПа	100-150 200-300 350-450	не менее 88 для I сорта, не менее 85 для II сорта	до 100 включи-тельно	1,7 и выше	не более 2,0	до 15-18	0-10(20)	Мельница молотковая с шахтной сушилкой-сепаратором или с двойным рабочим ходом газов или с явственно-сепаратором	I	Производительность технологических линий уточняется при расчете сушильно-размольного оборудования для конкретного сырья в зависимости от его свойств, определенных при испытаниях.
2	Схема с шаровой мельницей Известняковая мука I класса, прочность до 60 МПа. Известняковая мука II класса, прочность свыше 60 МПа	150-200 400-500	не менее 88 для I сорта, не менее 85 для II сорта	свыше 100	до 1,7	не более 8,0	не регла-ментируется	0-25(40)	Сушильный барабан с шахтным сепаратором псевдооживленного слоя и шаровые мельницы сушильный барабан шаровая мельница сушильный барабан шаровая мельница	I 3 I I	Фракция 40 мм до-пускается с пред-варительным до-измельчением после сушильного барабана в молотковых или роторных дробилках.
3	Схема с мельницей само-измельчения Известняковая мука II класса, прочность свыше 60 МПа.	500-700	" "	до 100 включи-тельно	1,7 и выше	не более 2,0	до 8,0	0-300	Мельница самоиз-мельчения	I	

17-5

I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12
<p><u>Производство слабоп-</u> <u>лящей известняковой муки</u></p>											
4	<p>Схема с молотковой дробилкой</p> <p>Известняковая мука I класса, прочность до 60 МПа</p> <p>Известняковая мука II класса, прочность свыше 60 МПа</p>	<p>150-200</p> <p>400-500</p> <p>150-200</p> <p>400-500</p>	<p>не менее 88 для I сорта, не менее 85 для 2 сорта</p> <p>до 100 включительно</p>	<p>1,7 и выше</p> <p>до 2,0</p>	<p>не регламентируется</p>	<p>Сушильные барабаны с молотковыми дробилками и сепараторами псевдоожиженного слоя</p> <p>Сушильный барабан молотковая дробилка</p> <p>Сушильный барабан Молотковая дробилка</p> <p>Сушилка-сепаратор псевдоожиженного слоя молотковая дробилка</p> <p>Сушилка-сепаратор псевдоожиженного слоя молотковая дробилка</p>	<p>2(Резерв)</p> <p>-"</p> <p>-"</p> <p>-"</p>				

№ тех- нологич. линий	Ассортимент выпуска- емой продукции по МРТУ-2-60	Ориентиро- вочная мощность технологич. линий тис. т/год	Характеристика основного сырья			Основное су- шильно-размол- ное оборудова- ние	К-во устанавл. обору- дования	Примечание	
			содержание CaSO ₄ х 2H ₂ O %	прочность породы, МПа	влажность сырья, %				фракцион- ный состав, мм
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10

Производство сыромолотого
гипса

Схема с совместной сушкой
в помолот сырья в молотковых
мельницах

Сыромолотый гипс для
сельского хозяйства

100	не менее 85 для кл.Б	до 20	до 15	до 15	мельница молот- ковая с инерцион- ным сепаратором	1 шт.
200	не менее 70 для кл.Б					

Указания по складированию сырья и готовой продукции

Склады сырья

3.20. При работе дробильно-сортировочного завода и карьера, входящих в состав предприятия по производству известняковой муки, в режиме, отличном от режима основного производства, необходимо предусматривать склад сырья емкостью не менее 3-х суточной производительности предприятия.

При работе дробильно-сортировочного завода, карьера и цеха известняковой муки в одном режиме следует предусматривать склад сырья емкостью не менее суточной производительности предприятия.

3.21. Запас сырьевых материалов в расходных бункерах нужно принимать не менее, чем на I час работы сушильно-размольного агрегата.

Склады готовой продукции

3.22. Для приема и хранения готовой продукции применяются:

- а) для пылящей известняковой муки — железобетонные силосные склады диаметром 6, 12 или 18 м;
- б) для слабопылящей известняковой муки — крытые штабельные склады;
- в) для сырого гашеного гипса — железобетонные силосные склады диаметром 6 м (с перекачкой материала из силоса в силос) или крытые штабельные склады.

3.23. Полезная емкость силосных и штабельных складов определяется расчетом, исходя из 7-10-суточной выработки продукции предприятия.

3.24. Отгрузка готовой продукции производится в специализированный железнодорожный или автомобильный транспорт.

3.25. Отгрузка слабопылящей известняковой муки производится насыпью во все виды крытого транспорта. По согласованию с потребителем слабопылящая известняковая мука может поставляться открытым транспортом с покрытием полиэтиленовыми пленочными или другими влагонепроницаемыми материалами.

3.26. Для разрыхления известняковой муки и сыромолотого гипса на днищах силосных складов должны устанавливаться аэрирующие устройства. Суммарная активная площадь аэрирующих устройств должна составлять не менее 20% геометрической площади днища.

3.27. Расход скатого воздуха на аэрацию известняковой муки и сыромолотого гипса принимается равным 1,0 м³/мин. на 1 м² рабочей площади системы аэрации.

3.28. Давление скатого воздуха должно быть не менее 0,3МПа. Сжатый воздух, поступающий в систему аэрации силосов, особенно при хранении сыромолотого гипса, не должен содержать капальной влаги и масла. Для их удаления необходимо устанавливать обезжелезивающие аппараты и маслоотделители.

Указания по использованию отходов

3.29. Отходы и потери сырья, топлива и готовой продукции при расчете материального баланса принимаются в следующих размерах: при хранении и транспортировке на предприятии сырья - не более 1%, готовой продукции - не более 1%, твердого топлива - не более 2%.

Уровень механизации и автоматизации технологических процессов

3.30. Уровень механизации производства определяется как отношение числа рабочих, выполняющих работу механизированным способом, к общему числу рабочих, занятых в производстве известняковой муки или сыромолотого гипса, и должен составлять не менее 0,9.

3.31. Уровень автоматизации производства определяется как отношение количества единиц автоматизированного и полуавтоматизированного оборудования к общему количеству единиц установленного оборудования и должен составлять не менее 0,7.

Основные положения по определению численности производственного персонала

3.32. Явочная численность основных производственных рабочих устанавливается исходя из принятого режима работы, расстановки по рабочим местам, максимального использования рабочего времени, совмещения профессий рабочих, уровня автоматизации и комплексных технологических оборудования в производственных

3.33. Численность рабочих, занятых на выполнении ремонтов, определяется исходя из программы и трудоемкости ремонтных работ и годового фонда времени работы одного рабочего.

3.34. Явочная численность в наиболее многочисленную смену производственных рабочих, дежурного и цехового персонала на одну технологическую линию с указанием групп производственных процессов приведена в таблице 8.

3.35. Для рабочих основного и вспомогательного производства принят следующий баланс рабочего времени:

календарных дней в году,	- 365
в том числе:	
нерабочих дней всего	- 135
из них:	
- выходных и праздничных	- 102
- дни отпуска	- 18
- дни болезни	- 11
отпуска в связи с беременностью и родами	- 3
прочие неявки, разрешенные законом	- 1
рабочих дней в году	- 230

Явочная численность рабочих

Таблица 8.

Наименование производственных помещений и основных профессий (на одну технологическую линию)	Количество работников, чел.		
	явочное в сутки	в т.ч. в наиболее многочисл. смену	Группа производственных процессов
I	2	3	4
<u>Склад сырья</u>			
Крановщик	3	I	Пг
Транспортерщик	3	I	Пг+Пд
<u>Производственный корпус</u>			
(окна с совмещенной сушкой и помолом)			
Оператор мельницы (сн. ма. обслуживает тонну)	3	I	Пд+Пг
<u>Производственный корпус</u>			
(окна с раздельной сушкой и помолом)			
Оператор сушильного барабана	3	I	Пд+Пг
Оператор мельницы	3	I	Пг
<u>Складной склад готовой продукции</u>			
(для пшеничной муки)			
Оператор автоматических носовых устройств для автомобильного и ж.д. транспорта	3	I	Пд+Пг
<u>Табельный склад готовой продукции</u>			
(для слабойшлифной муки)			
Транспортерщик	3	I	Пд+Пг
Машина погрузчик	3	I	"
Оператор <u>парусочной</u> уаа	3	I	"

1	2	3	4
<u>Исходный персонал</u>			
Человеческий ресурс	I	I	Иг
Сменный мастер	3	I	Иг
Дежурный слесарь-наладчик	3	I	Иг
Дежурный электрик	3	I	Иг

3.36. Коэффициент подменности для различных режимов работы определяется отношением номинального фонда к эффективному фонду рабочего времени. Эффективный фонд рабочего времени - 200 рабочих дней; номинальный фонд рабочего времени по производственным подразделениям работающих при непрерывном режиме - 337 дней в году.

Коэффициент перехода от явочной численности к сменочной при данном режиме - 1,55.

3.37. Сменочная численность производственного персонала определяется на основании принятой структуры управления предприятием, явочной численности трудящихся и коэффициента подменности, с учетом действующих нормативов, утвержденных Министроматериалов СССР.

3.38. Количество ИТР, МСН и служащих определяется в соответствии с "Временными типовыми структурами управления и нормативами численности инженерно-технических работников и служащих для предприятий промышленности строительных материалов", утвержденными Постановлением Госкомитета СССР по вопросам труда и заработной платы.

3.39. Численность работающих и рабочих по различным техническим уровням приведена в разделе 9 "Технико-экономические показатели".

Раздел 4. ТЕЛЕНКА ПРОИЗВОДСТВЕНА И ОБИТАНИ И ПОКАЗАТЕЛИ БЕЗОПАСНОСТЬ.

4.1. При проектировании предприятий по производству известняковой муки и серпянозото го гипса необходимо использовать действующие нормативно-документы, которые содержат общие правила охраны труда.

Технологические производственные выделения в воздушную среду помещений должны предотвращаться соответствующей организацией технологического процесса, объемно-планировочными и конструктивными решениями строительной части проектируемого объекта и другими мероприятиями, вытекающими из требований санитарных норм СН 216-71.

4.2. Для предотвращения аварийных ситуаций в топливо-приготовительных и топливоподающих установках в зависимости от вида топлива при проектировании должны быть использованы документы, в которых отражены требования безопасности:

- а) правила безопасности в газовом хозяйстве
- б) СНиП II-37-78 Газоснабжение, внутренние и наружные устройства
- в) правила техники безопасности при эксплуатации тепломеханического оборудования электростанций и тепловых сетей.
- г) расчет и проектирование пилосприготовительных установок котельных агрегатов.

4.3. Устройства и размещение электрооборудования и электрических установок в карьере, на промышленной площадке следует выполнять в соответствии с "Правилами устройства электроустановок", "Правилами технической эксплуатации электроустановок потребителей", "Правилами техники безопасности при эксплуатации электроустановок потребителей", "Инструкцией по безопасности эксплуатации и обслуживанию электрооборудования и электросетей на карьерах".

4.4. В целях предупреждения производственного травматизма необходимо предусматривать:

- а) автоматизацию и полную механизацию ручных, тяжелых и опасных операций;
- б) установку грузоподъемных механизмов для монтажных и ремонтных целей при наличии откольных деталей и узлов массой более 50 кг
- в) ограждения вращающихся и движущихся частей оборудования, обслуживаемые с приводом;
- г) установку на конвейерах конечных выключателей без самовозврата;
- д) заземление оборудования и электроприводов;
- е) устройство площадок для обслуживания и ремонта оборудования; а также удобных подходов к ним;
- ж) создание вересковых, туннелей, дорожек на промышленной площадке

- и) схемы размещения производственного оборудования и движения внутризаводского транспорта, исключающие пересечение четовон;
- к) звуковую и световую сигнализацию.

4.5. Производственные здания, сооружения, оборудование, технологические процессы должны обеспечивать сохранение здоровья и работоспособности человека в процессе труда. Для этого следует предусматривать:

- а) создание санитарно-бытовых помещений в соответствии с соответствующими нормами;
- б) создание на территории предприятия зон отдыха трудящихся;
- в) эффективную местную и обобщенную вентиляцию помещений;
- г) рациональное естественное и искусственное освещение рабочих мест;
- д) обеспечение нормальных микроклиматических параметров воздушной среды в рабочей зоне производственных помещений (температура, влажность, подвижность воздуха, ограничение содержания в воздухе различных вредных компонентов);
- е) строительство столовых и буфетов для обеспечения работающих горячим питанием;
- ж) обеспечение работающих средствами индивидуальной и коллективной защиты от вредных воздействий;
- з) разработку эффективных мер по шумоглушению и защите от вибрации.

4.6. В процессе проектирования предприятий по производству известняковой муки и сиромолотого гипса особое внимание следует обращать на обеспечение пожарной безопасности, как одной из важнейших задач охраны труда на предприятиях. Для руководства необходимо использовать:

- а) типовые правила пожарной безопасности для промышленных предприятий, утвержденные ГВПО МВД СССР 21.08.75 г.;
- б) правила пожарной безопасности при производстве строительных-монтажных работ, утвержденные ГВПО МВД СССР 04.11.77;
- в) правила пожарной безопасности при проведении сварочных и других огневых работ на объектах народного хозяйства, утвержденные ГВПО МВД СССР 22.12.78 г.;

- г) СНиП 2.04.02-84. Водоснабжение, Наружные сети и сооружения;
 д) СНиП 2.04.09.84 г. Противопожарная автоматика зданий и сооружений.

4.7. Для организации обучения работающих и пропаганды безопасных и здоровых условий труда на проектируемых предприятиях следует предусматривать кабинеты охраны труда, оснащенные современными техническими средствами обучения, учебными программами и пособиями, законодательными актами о труде и директивными материалами по охране труда, нормативно-технической документацией по охране труда в соответствии с "Положением о кабинете охраны труда на предприятиях МПСМ СССР".

4.8. Классификация помещений и сооружений для предприятий известняковой муки и сыромолотого гипса в соответствии с "Перечнем производств промышленности строительных материалов СССР" с указанием категорий взрывопожарной и пожарной опасности по СНиП II-90-31 и класса помещений и сооружений по "Правилам устройства электроустановок (ПУЭ)" представлена в таблице 9.

Таблица 9.

№ пп	Наименование помещений и отделений	Категория взрывопожарной и пожарной опасности
1	2	3
I	Галереи подачи известняка и слабопшлящой известняковой муки	Д
2	Штабелные сырьевые склады известняка	Д
3	Помещения молотковых и шаровых мельниц	Д
4	Помещения маслостанций к мельницам	В
5	Моторные помещения для шаровых мельниц	Д
6	Помещения операторских	не нормируется
7	Силосные склады пылящей известняковой муки	Д
8	Штабелные склады слабопшлящей известняковой муки	Д
9	Помещения тонов	Г
10	Помещения топливоподачи и топливоприготовления (для варианта с твердым топливом)	В
II	Лаборатория	Д
III	Ремонтно-механический цех	Д

1	2	3
13	Электроремонтное отделение *	В
14	Пункт подготовки вагонов	Д

Примечание : * При наличии пропущенного участка должно быть отнесено к категории А.

4.9. Требования к зданиям и сооружениям по температурному режиму в зависимости от климатических условий с указанием температуры внутреннего воздуха в отапливаемых помещениях представлена в таблице 10.

Таблица 10.

№ п/п	Наименование зданий и сооружений	Требования по температурному режиму в зависимости от климатических условий		
		расчетная температура наружного воздуха (параметры Б)		
		ниже минус 30°C	от минус 20°C до минус 30°C	выше минус 20°C
1	2	3	4	5
1	Галерея подачи известняка -	отапливаемые +5°C	неотапливаемые, в облегченных строениях конструкций	
2	Штабелные склады изв. станина	неотапливаемые или отапливаемые, в зависимости от свойств сырья и расчетных температур наружного воздуха		
3	Домашние отделения: а) помещения мельниц б) помещения маслостангий к мельницам в) некоторые помещения для шаровых мельниц г) помещения операторской	отапливаемые + 10°C отапливаемые + 13°C - " - " - холодный период +17 + 15°C		

1	2	3	4	5
4	Сушильные отделения	Неотапливаемые	Сушильные барабаны на открытых площадках с установкой загрузочных механизмов в неотапливаемых помещениях	
5	Сыпучие склады пылящей известняковой муки	Неотапливаемые, с ограждением верхней части силоса облегченными конструкциями		
	а) пульт управления и весовая для силосов Ø12 и 13м	отапливаемые		+ 17 + 25°C
	б) подсилосная галерея и пульт управления для силосов Ø 6 м	"-	"-	
6	Штабельные склады слабопылящей известняковой муки	неотапливаемые		

Раздел 5. РЕМОУТНАЯ СЛУЖБА

Ремонт оборудования.

5.1. При проектировании ремонтного хозяйства следует руководствоваться "Положением о планово-предупредительном ремонте и эксплуатации оборудования предприятий промышленности строительных материалов", утвержденным Минстройматериалов СССР.

5.2. В состав ремонтного хозяйства входят ремонтно-механические мастерские (РММ) и ремонтно-монтажные участки в цехах.

5.3. На предприятиях выполняются, как правило, следующие в дни ремонтных работ: техническое обслуживание (ТО), текущий ремонт (Т), капитальный ремонт (К) нетранспортабельного оборудования.

5.4. Капитальный ремонт транспортабельного оборудования, как правило, должен выполняться специализированными ремонтными организациями.

5.5. Капитальный ремонт на месте должен выполняться выездными бригадами ремонтных предприятий.

5.6. В ГМ выполняется до 60% общей трудоемкости работ по ремонту технологического оборудования. Остальные 40% работ выполняются на местах установки оборудования, для чего в цехах необходимо предусматривать ремонтные участки.

5.7. Для обслуживания оборудования, проведения ремонтных работ, выполнения операций по загрузке мелющих тел и замене быстрознашивающихся деталей необходимо предусматривать установку грузо-подъемных механизмов - ручных и электрических кранов, электрических талей и кошек.

Нормы периодичности межремонтных циклов и их трудоемкость

5.8. Нормы продолжительности межремонтных циклов и трудоемкости ремонта основного технологического и вспомогательного оборудования предприятий рассчитываются по методике, изложенной в "Положении о планово-предупредительном ремонте и эксплуатации оборудования предприятий промышленности строительных материалов", по данным таблицы II.

Таблица II.

№ пп	Наименование оборудования	Межремонтный период работы в часах.
I	2	3
1	Мельницы молотковые	12000
2	Мельницы шаровые	12000
3	Мельницы самоземлеуношения типа МСС	34000
4	Барабаны сумочные	12000
5	Электромагниты	32000
6	Элеваторы конусные	12000
7	Насосы камерные пневматические	36000

I	2	3
8	Дымососы	I6640
9	Вентиляторы мельничные	I6640
10	Конвейеры ленточные	I2000
11	Питатели пластинчатые	I2000

- Примечания: 1. Период работы оборудования приведен для материалов со средней прочностью на сжатие 40 + 50 МПа
2. Межремонтный период работы оборудования определяется разработчиком и заводом-изготовителем (паспортные данные) и уточняется проектом по материалу, перерабатываемому в технологическом процессе.

Расход основных материалов на ремонт помольных агрегатов

5.9. В молотковых мельницах замену била след. эт производить в среднем через каждые 1500 рабочих часов; бронеплит через 1000 рабочих часов (в зависимости от характеристики перерабатываемого сырья).

Удельная норма расхода била для молотковых мельниц на I т готовой продукции в зависимости от абразивности пород составляет 50-180 г/т (с учетом выбрасываемой части била); бронеплит - 200 г/т

5.10. Шаровые мельницы необходимо догружать мелющими телами через каждые 100-150 часов работы, полную выгрузку и сортировку мелющих тел следует производить через каждые 1800 - 2000 часов работы мельницы.

Удельная норма расхода мелющих тел для шаровых мельниц на I тонну готовой продукции составляет: шаров - 600-800 г/т, бронеплит - 100-200 г/т в зависимости от прочности и абразивности сырья.

Раздел 6. ТЕХНОЛОГИЧЕСКИЕ РАСЧЕТЫ.

Расчет производительности технологической линии и расхода сырья.

6.1. Расчет производительности технологической линии и расхода сырья производится исходя из часовой производительности размольного агрегата по сухому материалу, принимаемой по таблицам I2 + I5. Производительность технологической линии определяется по формуле:

$$G_n = G \cdot K_n \text{ т/ч,} \quad /6-1/ \text{, где:}$$

G - размольная производительность мельницы по сухому материалу, т/ч

K_n - коэффициент, учитывающий потери готового продукта, принимается равным 0,99.

Годовая потребность в сырье определяется по формуле:

$$P_0 = \frac{G_n \cdot T \cdot n \cdot (100 - W_2)}{(100 - W_1) \cdot 0,99} \text{ т/год} \quad /6-2/ \text{, где}$$

T - годовой фонд чистого времени работы оборудования в часах, принимается по таблице 3.

n - количество технологических линий

W_1 - влажность сырья, поступающего в мельницу, %

W_2 - влажность готового продукта, %

0,99 - коэффициент, учитывающий потери сырья.

Расчет молотковых мельниц для охот с совместной сушкой в посылном сырье.

6.2. Производительность молотковых мельниц принимается по технологическому регламенту или рассчитывается по нормативным материалам, составленным институтами УТИ и ЦКТИ "Расчет и проектирование пилеоприготовительных уса. звон".

6.3. Рассчитывают две производительности мельниц - размольную и сушильную. Под размольной производительностью мельниц понимается количество сырого материала, которое возможно размолоть в мельнице до заданной тонины в единицу времени. Под сушильной производительностью мельницы понимается количество материала, которое может быть высушено в процессе размола при снижении влажности материала, поступающего в мельницу W_1 до влажности готового продукта W_2 .

6.4. В таблицах I2, I3, I4 приведены размольные производительности рекомендуемых молотковых мельниц ММТ 1300/2030/750, ММТ 1300/2510/750 и ММТ 2000/2590/750 с инерционными сепараторами по мокрому (G_p) и сухому (G_s) материалу.

Величины размольной производительности рассчитаны для известняков с различными значениями коэффициента размолоспособности $K_{л0}$ (от 1,0 до 3,0) и разной влажностью (от 6,5% до 16%) при следующих постоянных исходных данных:

$$Цдр = 1; R_{90} = 40\%; W_{с2} = 6 \text{ м/с.}$$

$Цдр$ - коэффициент, учитывающий влияние степени дробления материала на производительность мельницы,

R_{90} - тонина помола известняковой муки, характеризуется остатком на сите с отверстиями 90 микрон.

$W_{с2}$ - скорость сушильного агента в сечении ротора

Для исходного сырья с значением $Цдр$ больше или меньше 1 по формуле пересчет фактической производительности мельниц по формуле:

$$G_I = \frac{G}{Цдр}, \text{ т/ч} \quad /6-3/$$

При значениях R_{90} и $W_{с2}$, отличающихся от приведенных, расчет размольной производительности осуществляется по методике ИИ и ЦХИ.

6.5. Производительность молотковой мельницы с шахтной сушительной-сепаратором определяется по формуле:

$$G_2 = \frac{G}{\beta \text{ и } \eta_{сеп.}}, \text{ т/ч} \quad /6-4/$$

- где: g_m - величина, характеризующая долю готовой продукции (фракция 0-I мм) в исходном сырье; может колебаться от 0,3 до 0,6 (по данным испытаний конкретного сырья).
- $\eta_{\text{сеп.}}$ = к.п.д. сепарации известняковой муки в шахтной сушилке-сепараторе.

Для упрощенных расчетов принимается $\eta_{\text{сеп.}} = 0,7$, что соответствует высоте зоны сепарации 4 метра.

6.6. В таблице 15 приведены сушильные производительности молотковых мельниц МЛТ 1300/2030/750, МЛТ 1500/2510/750 и МЛТ 2000/2590/750 по одному материалу G с и готовой продукции G .

Величины сушильной производительности рассчитаны для сырья различной влажности (от 6 до 13%) при скорости сушильного агента в сечении ротора $W_{\text{са}} = 6 \text{ м/с}$.

6.7. В таблице 16 приведены результаты теплового расчета молотковых мельниц для различной влажности исходного сырья.

6.8. На рис.1 приведена номограмма для определения объема и температуры сушильного агента на входе в шахтную сушилку-сепаратор, объема и влажности отработанного сушильного агента перед системой газоочистки. Номограмма составлена в соответствии с тепловым расчетом, выполненным по методике ЕШКТОМа.

Таблица 12

Размольная производительность мельницы комотковой ММТ
 1300/2030/750 с инерционным сепаратором по сырости G_p
 и сухому G материалу

	$W_1 = 6\%$		$W_1 = 8\%$		$W_1 = 10\%$		$W_1 = 12\%$		$W_1 = 14\%$		$W_1 = 16\%$	
	G_p	G	G_p	G	G_p	G	G_p	G	G_p	G	G_p	G
1,0	9,8	9,3	9,9	9,2	10,1	9,2	10,4	9,2	10,6	9,2	10,8	9,3
1,1	11,7	11,1	11,9	11,1	12,2	11,1	12,4	11,0	12,7	11,0	13,0	11,0
1,2	13,7	13,0	13,9	12,9	14,2	12,9	14,5	12,9	14,8	12,9	15,1	12,8
1,3	15,6	14,8	15,9	14,8	16,2	14,8	16,6	14,7	16,9	14,7	17,3	14,7
1,4	17,6	16,7	17,9	16,6	18,3	16,6	18,6	16,6	19,0	16,5	19,4	16,5
1,5	19,5	19,5	19,9	18,5	20,3	18,5	20,7	18,4	21,2	18,4	21,6	18,3
1,6	21,5	20,4	21,9	20,3	22,3	20,3	22,8	20,3	23,3	20,2	23,8	20,2
1,7	23,4	22,2	23,9	22,2	24,4	22,1	24,9	22,1	25,4	22,0	25,9	22,0
1,8	25,4	24,1	25,9	24,0	26,4	24,0	26,9	23,9	27,5	23,9	28,1	23,8
2,0	27,3	25,9	27,9	25,9	28,4	25,8	29,0	25,8	29,6	25,7	30,2	25,7
3,0	29,3	27,8	29,8	27,7	30,4	27,7	31,1	27,6	31,7	27,6	32,4	27,5

Таблица 10.

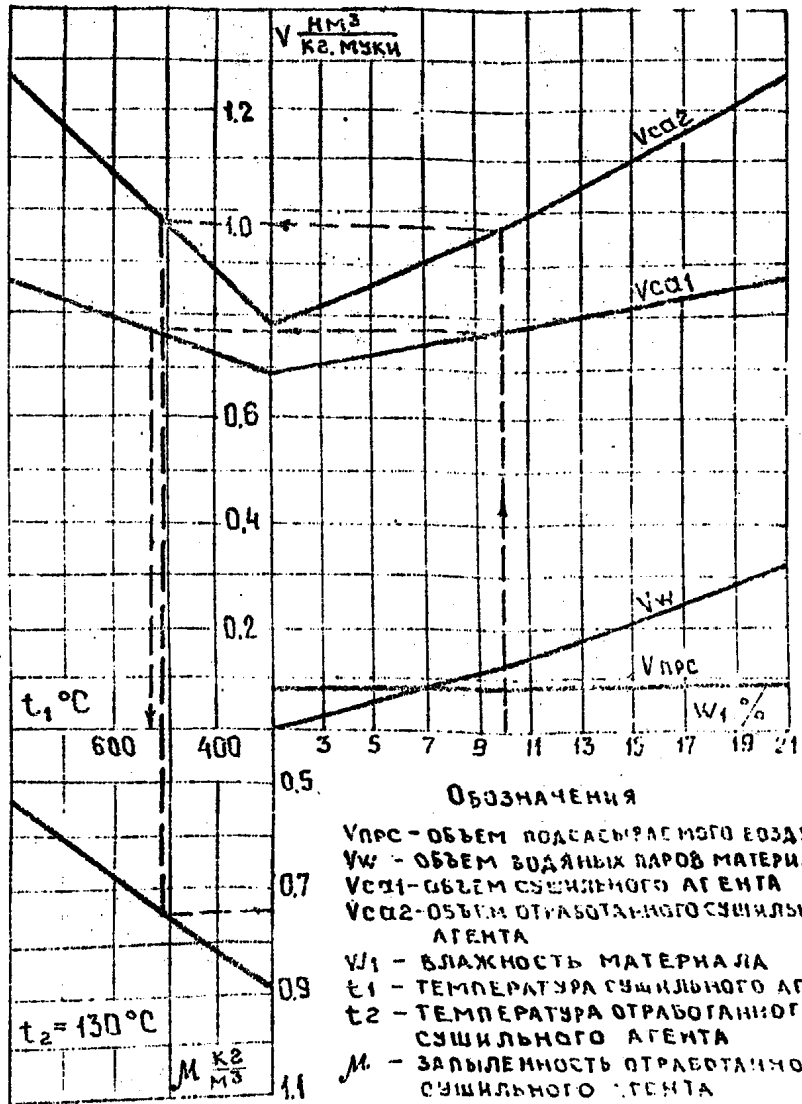
Размольная производительность молотковой установки ИМ-1500/2510/750 с инерционным соплатом по сырому G_1 и сухой G_2 материалу

Размольная способность, Кю	$W_1=6\%$		$W_1=9\%$		$W_1=10\%$		$W_1=11\%$		$W_1=12\%$		$W_1=13\%$	
	G_1 т/ч	G_2	G_1 т/ч	G_2	G_1 т/ч	G_2	G_1 т/ч	G_2	G_1 т/ч	G_2	G_1 т/ч	G_2
1,0	17,7	16,8	18,1	16,8	18,4	18,6	18,8	18,7	19,2	19,7	19,8	16,7
1,2	21,3	20,2	21,7	20,2	22,1	20,1	22,6	22,1	23,1	23,6	23,6	20,0
1,4	24,2	23,6	25,3	23,5	25,8	23,5	26,4	23,2	26,8	26,4	27,5	23,3
1,6	26,4	26,9	28,9	26,9	29,5	26,2	30,1	26,8	30,8	29,7	31,4	26,7
1,8	31,9	30,3	32,5	30,2	33,2	30,2	33,8	30,1	34,6	31,1	35,3	30,0
2,0	35,4	33,7	36,2	33,6	36,9	33,5	37,7	33,8	38,4	33,4	38,3	33,3
2,2	39,0	37,0	39,8	37,0	40,6	36,9	41,4	38,8	42,6	39,7	43,2	36,6
2,4	42,5	40,4	43,4	40,3	44,3	40,2	45,2	40,2	46,1	40,1	47,1	40,0
2,6	46,1	43,7	47,0	43,7	48,0	43,6	48,9	43,5	50,0	43,4	51,0	43,3
2,8	49,6	47,1	50,6	47,0	51,7	47,0	52,7	46,9	53,8	46,8	55,0	46,6
3,0	53,2	50,5	54,2	50,4	55,3	50,3	56,5	50,2	57,7	50,1	58,9	50,0

Таблица 14

Размольная производительность мельницы молотковой МТ 2000/1500/750
с инерционным сепаратором по сырому G_p и сухому G материалу

Степень помола, %	$W_1=6\%$		$W_1=8\%$		$W_1=10\%$		$W_1=12\%$		$W_1=14\%$		$W_1=16\%$	
	G_p т/ч	G	G_p т/ч	G	G_p т/ч	G	G_p т/ч	G	G_p т/ч	G	G_p т/ч	G
1,0	31,1	29,5	31,7	29,5	32,4	29,4	33,1	29,4	33,8	29,3	34,5	29,2
1,2	37,3	35,5	38,1	35,4	38,9	35,3	39,7	35,3	40,5	35,2	41,4	35,1
1,4	43,6	41,4	44,4	41,3	45,4	41,2	46,3	41,1	47,3	41,0	48,3	40,9
1,6	49,8	47,3	50,8	47,2	51,8	47,1	52,9	47,0	54,0	46,9	55,2	46,8
1,8	56,0	53,2	57,1	53,1	58,3	53,0	59,5	52,9	60,8	52,8	62,1	52,6
2,0	62,2	59,1	63,5	59,0	64,8	58,9	66,1	58,8	67,6	58,6	69,9	58,5
2,2	68,5	65,0	69,8	64,9	71,3	64,8	72,7	64,7	74,3	64,5	75,8	64,3
2,4	74,7	70,9	76,2	70,8	77,7	70,7	79,3	70,5	81,0	70,4	82,7	70,2
2,6	80,9	76,8	82,5	76,7	84,2	76,6	86,0	76,4	87,8	76,2	89,6	76,0
2,8	87,1	82,7	88,9	82,6	90,7	82,5	92,6	82,3	94,5	82,1	96,5	81,9
3,0	93,4	88,6	95,2	88,5	97,2	88,3	99,2	88,2	101,4	88,0	103,4	87,7



ПРИМЕР РАСЧЕТА ПО НОМОГРАММЕ

Исходная влажность материала $W_1 = 10\%$
 Температура отработанного сушильного агента $t_2 = 130^\circ\text{C}$
 Определить V_{cs1} и V_{cs2} на 1 кг муки, а также t_1 ; M .

1. Из точки, соответствующей $W_1 = 10\%$ восстанавливается перпендикуляр до линии V_{cs2}
 $V_{cs2} = 0,97 \frac{\text{м}^3}{\text{кг муки}}$

Точка пересечения перпендикуляра с линией $V_{cs1} = 0,77 \frac{\text{м}^3}{\text{кг муки}}$

2. Для определения температуры сушильного агента t_1 из точки V_{cs1} проводится параллельно оси абсцисс линия до пересечения с нижней жирной линией в левой верхней части номограммы. Из этой точки опускается перпендикуляр до оси абсцисс $t_1 = 525^\circ\text{C}$.

3. Для определения запыленности сушильного агента M из точки V_{cs2} проводится параллельно оси абсцисс линия до пересечения с верхней жирной линией в левой верхней части номограммы. Из этой точки опускается перпендикуляр до жирной линии в левой нижней части номограммы, а из этой точки проводится линия параллельно оси абсцисс до пересечения с осью ординат; $M = 0,73 \frac{\text{кг}}{\text{м}^3}$.

Номограмма для определения объема и температуры сушильного агента на входе в шахтную сушилку-сепаратор и объема и запыленности отработанного сушильного агента перед системой газоочистки для молотковых мельниц.

Таблица 15

Сушильная производительность молотковых мельниц
по сырому и сухому материалу

Типоразмер молотко- вых мельниц	$W_1 = 6,0$		$W_1 = 9,0$		$W_1 = 10,0$		$W_1 = 12,0$		$W_1 = 14,0$		$W_1 = 16,0$	
	G т/ч	G	G т/ч	G	G т/ч	G	G т/ч	G	G т/ч	G	G т/ч	G
МТ 1300/2030/750	48,2	45,8	87,8	85,2	30,8	28,1	25,9	23,0	22,1	19,8	19,2	16,4
МТ 1500/2510/750	68,7	65,8	53,9	50,1	44,0	40,0	36,9	32,8	31,6	27,5	27,4	23,8
МТ 2000/2590/750	94,6	89,8	74,2	69,0	60,5	55,1	50,8	45,2	43,4	37,8	37,7	32,1

Таблица 10

Результаты теплового расчета шлюзовых мельниц

Максимальные расчетные параметры	Символи- чение	Едини- цы	Данные при $T_1 = 400^\circ\text{C}$ $T_2 = 130^\circ\text{C}$ на I T готового продукта					
			$W_1 = 6\%$	$W_1 = 8\%$	$W_1 = 10\%$	$W_1 = 12\%$	$W_1 = 14\%$	$W_1 = 16\%$
Объем сушиль- ного агента перед мель- ницей	V_{ca1}	м ³ /т	660,54	643,05	1025,33	1215,88	1415,30	1624,21
	V_{ca2}	"	1049,00	2078,90	2527,03	2997,39	3499,00	4004,02
Объем обрабо- танного сушильного агента за мель- ницей	V_{ca2}	"	801,55	1022,00	1252,24	1492,94	1744,84	2008,74
	V_{ca2}	"	1153,24	1509,66	1848,54	2203,67	2575,72	2955,26
Расход тепла на сушку	Q_{ca}	ккал/т	86910,17	109597,07	133232,27	158064,53	183908,98	211147,94
		кДж/т	364153,62	459211,72	558494,62	662290,37	770913,84	884709,85
Расход тепла на испарение влаги	Q	ккал/кг	16,33,91	1440,42	1332,92	1264,52	1217,16	1162,43
		кДж/кг	6846,09	6035,35	5584,95	5298,32	5099,89	4954,38
Расход условного топлива		кг/т	13,52	17,05	20,74	24,60	28,62	32,90

Расчет сушильно-помольного оборудования
для схемы с раздельной сушкой в помолот.

Расчет производительности сушильных барабанов.

6.9. Сушильная производительность рассчитывается по сырью материалу и испаряемой влаге. В зависимости от количества испаряемой влаги и допустимого влагосъема рассчитывается объем сушильного барабана (рис.2).

Исходные данные для расчета:

Расход сырья естественной влажности	- P_c т/год
Годовой фонд рабочего времени	- T , ч
Влажность материала, поступающего в сушильный барабан	- $W_1\%$
Влажность материала на выходе из сушильного барабана	- $W_2\%$

Расчет сушильной производительности барабана производится по следующим формулам:

а) по сырью материалу:

$$G_d = \frac{P_c \cdot 1000}{T \cdot K_{ис}}, \text{ кг/ч} \quad /6-5/$$

где $K_{ис}$ - коэффициент использования сушильных барабанов.

б) по испаряемой влаге:

$$W_4 = G_d \cdot \frac{W_1 - W_2}{100 - W_2}, \text{ кг/ч} \quad /6-6/$$

где W_4 - количество испаряемой влаги, кг/ч.

Расчет объема сушильного барабана производится по формуле:

$$V_c = \frac{W_4}{W_{дл}}, \text{ м}^3 \quad /6-7/$$

где V_c - объем сушильного барабана, м³

$W_{дл}$ - допустимый влагосъем с 1 м³ сушильного барабана в час (напряжения по влаге), кг/(м³/ч).

Величина W определяется по номограмме рис.2 в зависимости от начальной влажности материала и температуры сушильного агента на входе в сушильный барабан.

Номограмма составлена по опытным данным института Гипроцемент. По каталогу выбирается типоразмер сушильного барабана и определяется фактический влагосъем.

6.10. Расчет транспортной производительности сушильного барабана производится по формуле:

$$G_{\text{тр}} = 46,5 \cdot 10^3 \cdot \frac{L \cdot R^3}{\sqrt{Z}} \cdot \beta \cdot \lg 45^0 (1 - \beta), \text{ кг/ч} \quad /6-8/$$

где: L - число оборотов барабана в мин.,
 α - угол наклона барабана к горизонту в градусах,
 Z - количество ячеек по сечению барабана,
 β - коэффициент заполнения объема барабана (принимается 0,1 ± 0,3),
 R - внутренний радиус барабана, м.

6.11. В таблице I7 приводятся результаты теплового расчета сушильных барабанов для различной влажности исходного сырья.

Таблица 17.

Результаты теплового расчета сушильных барабанов.

Наименование расчетных параметров	Обозначение	Единица изм.	Данные при $T_1=800^{\circ}\text{C}$ и $T_2=130^{\circ}\text{C}$ на 1 т готового продукта							
			$W_1=6\%$	$W_1=8\%$	$W_1=10\%$	$W_1=12\%$	$W_1=14\%$	$W_1=16\%$	$W_1=18\%$	$W_1=20\%$
I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11
Объем сушильного агента перед барабаном	V_{CO_1}	м ³ /т	315,80	382,26	451,67	524,23	600,17	679,73	763,17	850,70
	$V_{CO_1}^t$	м ³ /т	1241,23	1502,43	1775,24	2060,45	2358,93	2671,62	2999,56	3343,90
Объем отработавшего сушильного агента за барабаном	V_{CO_2}	м ³ /т	413,54	515,12	621,21	732,13	848,21	969,81	1097,34	1231,28
	$V_{CO_2}^t$	м ³ /т	610,46	760,41	917,03	1080,76	1252,11	1431,62	1619,89	1817,57
Расход тепла на сушку	Q_{CO}	ккал/т	86706,38	104952,76	124010,08		164783,90	186627,01		233589,71
		кДж/т	363299,73	439752,05	519602,25	143933,65	690444,54	781967,19	209535,65	877954,36
Расход тепла на испарение влаги	Q	ккал/кг	1630,08	1379,38	1240,10	1151,47	1090,11	1045,11	1010,70	983,54
		кДж/кг	6830,08	5779,60	5196,02	4824,66	4567,56	4379,02	4234,84	4121,01
Расход условного топлива		кг/т	13,50	16,33	19,30	22,40	25,64	29,02	32,60	36,34

Расчет производительности шаровых мельниц.

6.12. Производительность шаровой мельницы зависит от твердости и крупности кусков размалываемого материала, равномерности питания мельницы, правильности ее заполнения мелющими телами и требуемой степени измельчения материала.

Исходные данные для расчета:

Внутренний диаметр мельницы за вычетом толщины бронепуфтеровки	- D , м
Внутренняя длина мельницы	- L , м
Загрузка мельницы мелющими телами	- G_n , т
Коэффициент размолоспособности	- $K_{\text{мло}}$

Расчет производительности шаровых мельниц производится по формуле:

$$= \frac{40 \cdot K_{\text{мло}} \cdot U}{1000} \cdot 6,7 \cdot \gamma \cdot \sqrt{D} \cdot \sqrt{\frac{G_n}{2}} \cdot \zeta_p \text{ т/ч} \quad /6-9/$$

где: G - производительность мельницы т/ч.

40 - удельная производительность на 1 кВт эффективной мощности мелющих тел кг/ч,

U - справочный коэффициент на тонкость помола, определяется в зависимости от процента остатка на сите с отверстием Φ 0,085 мм по таблице 18.

γ - внутренний объем мельницы: $\frac{\pi \cdot D^2 \cdot L}{4}$, м³

ζ_p - коэффициент эффективности помола или двухкамерных мельниц с однократным прохождением материала в открытом цикле - 0,9.

Процент остатка на сите 0,085 находится по графику для определения остатков на различных ситах в зависимости от размера ячеек сит (рис.3). Там же приведен пример определения процента остатка для известняковой муки I класса, 2 сорта по ГОСТ 14050-78.

На графике находим: точку А - остаток на сите с отверстиями 1 мм - 15% и точку А_I - остаток на сите с отверстиями 0,25 мм - 45%.

41-а

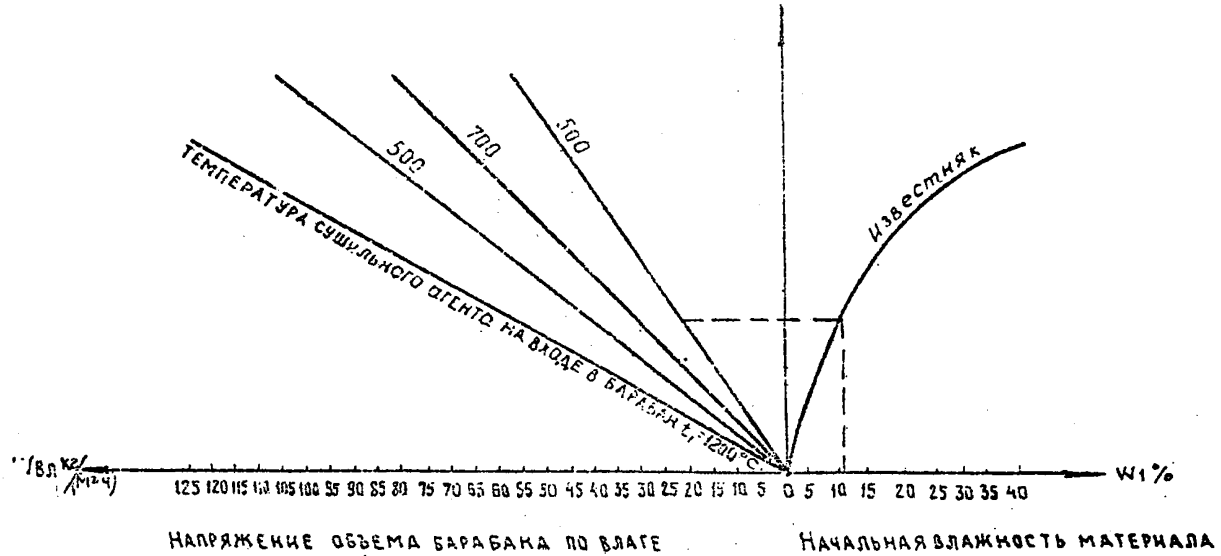


Рис. 2

Через точки А и А₁ проводим прямую до пересечения с пунктирной линией, соответствующей сити с отверстиями 0,085 мм, получаем точку А₂, которая соответствует 6% остатку на сите № 0,085 мм.

Таблица 18.

Остаток на сите с отверстиями размером 0,085 мм, %	Коэффициент на тонкость помола	Остаток на сите с отверстиями размером 0,085мм, %	Коэффициент на тонкость помола
2	0,538	17	1,30
3	0,655	18	1,34
4	0,715	19	1,38
5	0,768	20	1,42
6	0,818	25	1,64
7	0,865	30	1,86
8	0,912	35	2,08
9	0,950	40	2,30
10	1,000	45	2,52
11	1,040	50	2,74
12	1,090	55	2,90
13	1,130	60	3,18
14	1,170	65	3,40
15	1,210	70	3,62
16	2,258		

Размол материала в шаровой мельнице осуществляется мелющими телами — стальными шарами или цилиндрами.

Шаровая мельница должна быть загружена соответствующим количеством и ассортиментом мелющих тел. Ассортимент и массу мелющих тел необходимо уточнять в зависимости от прочности и размера кусков загружаемого в мельницу материала на основании результатов испытаний.

Шаровую загрузку мельницы можно вычислять по формуле:

$$C_n = \frac{t_p \cdot V \cdot \gamma}{T}$$

20.107.

где: γ - коэффициент заполнения мельницы - доля заполнения полезного объема мельницы шарами, цилиндрами или стержнями; для стальных шаров и цилиндров принимают 0,25 - 0,3 :

V - полезный объем мельницы, м³,

G - объемная масса загрузки, т/м³:

для стальных шаров $\gamma = 4,5$ т/м³

для стальных цилиндров $\gamma = 4,4$ т/м³

для стержней $\gamma = 6,5$ т/м³

Тепловой расчет шахтной сушилки-сепаратора для молотковых дробилок.

6.13. На рис. 4 приведена номограмма для определения объема и температуры сушильного агента на входе в шахтную сушилку-сепаратор; объема и запыленности отработанного сушильного агента перед системой газоочистки для молотковых дробилок.

Номограмма составлена в соответствии с тепловым расчетом, выполненным по методике ВИНИСТРОМА.

Расчет топков.

6.14. Сушка известняка осуществляется в мельнице или сушильном барабане горячими дымовыми газами. Получение теплоносителя для сушки предусматривается в специальной топке.

6.15. Для сжигания каменных и бурых углей в топках теплопроизводительностью от 14 до 15 гДж (от 3,3 до 11 Гкал) следует применять словные топки с пневмомеханическими забрасывателями и цепной решеткой обратного хода; для ожигания антрацитов АС и АМ - топки с цепными решетками прямого хода.

Для сжигания каменных и бурых углей, а также грохоченых антрацитов марок АС и АМ в топках теплопроизводительностью менее 14 гДж (3,3 Гкал) следует использовать топки с пневмомеханическими забрасывателями и неподвижной решеткой с опрокидными колосниками.

При проактивировании новых топков на заданную теплопроизводительность принимать допустимое тепловое напряжение в необходимую активную площадь зеркала горения, используя данные таблицы 19.

Высоту топки следует принимать 2,5 - 4 м; при теплопроизводительности более 20 гДж (5 Гкал) - не менее 4 м.

6.16. Для сжигания газообразного топлива следует применять цилиндрические топки. Допускается применение топок других конструкций при соответствующем обосновании.

Так как на заводах известняковой муки применяются топки с часовою теплопроизводительностью от 8 до 50 гДж (2,0 + 12Гкал), то дальнейшие указания относятся именно к таким топкам.

Диаметр камеры горения цилиндрических топок в зависимости от теплопроизводительности следует принимать от 1,5 м до 3 м, длину от 3 м до 6 м. Отношение длины камеры горения к диаметру должно быть 2 - 2,5 .

Теплонапряжение топочного объема должно составлять $800000 \div 2000000$ кДж/м³ч. ($200000 \div 500000$ ккал/м³ч).

Расчет топок следует выполнять в соответствии с тепловым расчетом котельных агрегатов (нормативный метод), утвержденным научно-техническими советами Минтяжмаша и Минэнерго СССР.

Расчет производительности компрессорной станции.

6.17. Производительность компрессорной станции определяется по максимальной суммарной минутной потребности в сжатом воздухе всех потребителей (пневмотранспорт, слясанный склад, аспирация и т.д.).

Расчетная производительность компрессорной равна:

Урасч. = Куг . Кизн. . Ккм . Уобщ. , м³/мин.

где: Куг - коэффициент, учитывающий утечки сжатого воздуха,
Куг = 1,05 - 1,1;

Кизн. - коэффициент, учитывающий износ оборудования,
Кизн. = 1,1 - 1,15;

Ккм - коэффициент несоответствия максимума потребления сжатого воздуха агрегатами; определяется по графику работы оборудования.

Расчет пневмотранспорта

6.18. Для выбора пневмотранспортного оборудования, определения диаметра трубопровода, расхода и давления сжатого воздуха производится расчет пневмотранспорта.

6.19. Для предварительной технико-экономической оценки применения пневмотранспорта используется график зависимости расхода сжатого воздуха от производительности по готовой продукции (см. рис. 5).

44-a

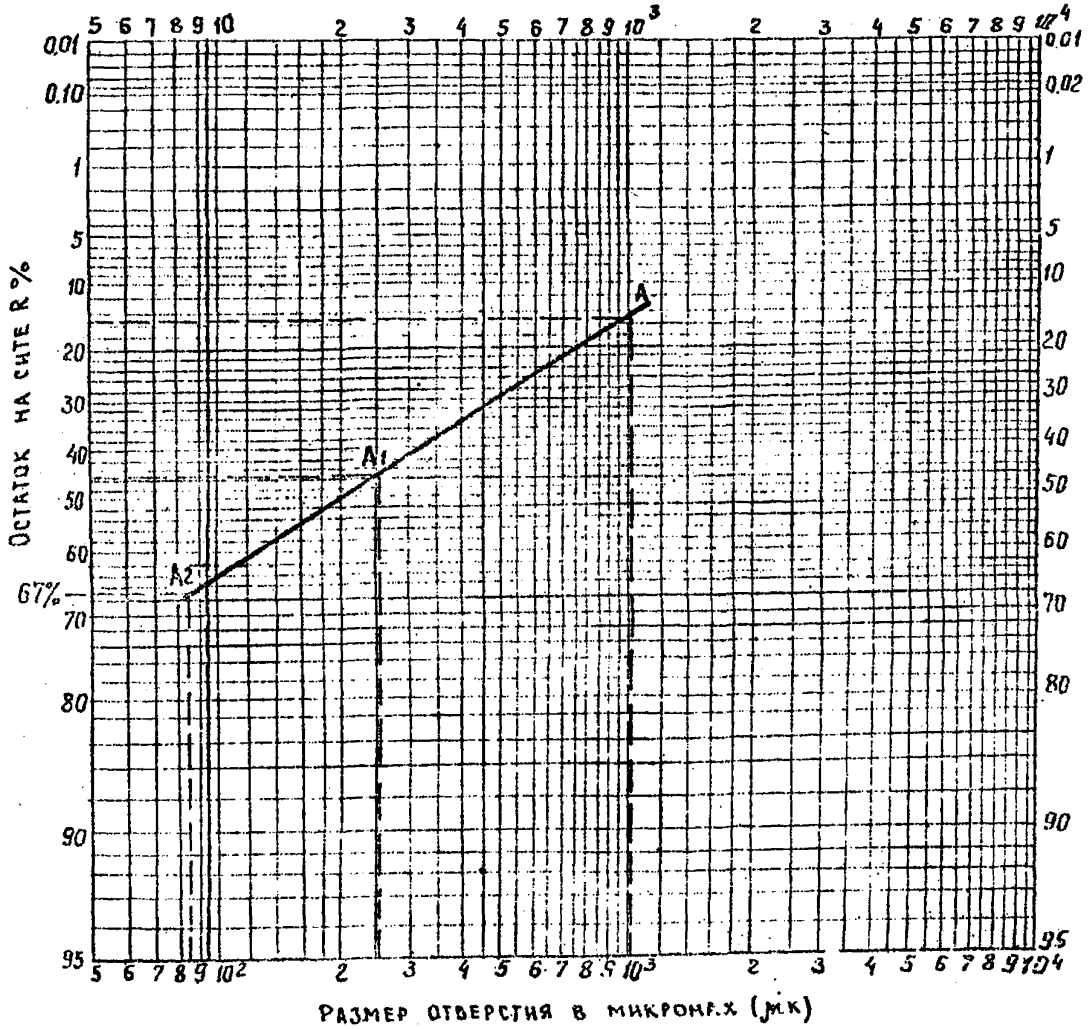


ГРАФИК ОПРЕДЕЛЕНИЯ ОСТАТКОВ НА РАЗЛИЧНЫХ СИТАХ В ЗАВИСИМОСТИ ОТ РАЗМЕРА ЯЧЕЕК СИТ

Рис. 3

6.20. Расчет пневмотранспорта известняковой муки и сыромолотого гипса составлен на основе работы института Гипроцемент "Проектирование и расчет пневмотранспортных установок", а также "Справочника по проектированию цементных заводов", Ленинград, 1969 с учетом опыта эксплуатации пневмотранспортных систем ряда крупных предприятий по производству известняковой муки.

Расчетная производительность насосов:

$$Q_{расч.} = K_1 \cdot K_2 \cdot Q_{макс.зак.}$$

где: K_1 - коэффициент, учитывающий тип пневмонасоса,

$K_1 = 1,0 - 1,1$ - для пневмовинтовых насосов,

$K_1 = 1,5 - 2,0$ - для однокамерных насосов,

$K_1 = 1,2 - 1,3$ - для двухкамерных насосов.

K_2 - коэффициент резерва,

$K_2 = 1,1 - 1,5$ - зависит от перспективы на расширение производства.

Приведенная (расчетная) длина транспортного трубопровода определяется путем суммирования его геометрической длины с эквивалентными длинами местных сопротивлений (колен, переключателей и др. арматуры).

Эквивалентной длиной местного сопротивления в транспортном трубопроводе называется такая длина прямолинейного горизонтального участка, которая по величине потери давления соответствует этому местному сопротивлению.

Приведенная длина транспортного трубопровода определяется по формуле: $L_{пр} = \sum l_r + \sum l_b + \sum l_{зк} + \sum l_{зп}$, м /6-11/

где: $\sum l_r$ - сумма длин горизонтальных участков, м

$\sum l_b$ - сумма длин вертикальных участков, м

$\sum l_{зк}$ - сумма эквивалентных длин поворотных колен, м

$\sum l_{зп}$ - сумма эквивалентных длин переключателей, м

Эквивалентная длина эк для колен с углом поворота 90° определяется из следующей зависимости:

Значения	$\frac{R_0}{d_{тр}}$	10	15	20	25
м	м	1	3	10	12

где: R_0 - радиус колена,
 $d_{тр}$ - диаметр трубопровода.

Потери давления в материалопроводе:

$$P = \left[(1 + K_{пр} \cdot M) \cdot \lambda_k \cdot \frac{\gamma_B \cdot \gamma_R^2 \cdot 2 \cdot \pi}{2 \gamma \cdot d_{тр}} + \gamma'_B \cdot M_1 \cdot h \right] \cdot 10^{-4}, \text{ кгс/см}^2. \quad /6-12/$$

где: γ'_B - средняя плотность воздуха на вертикальном участке
 $\gamma_B = 1,8 \div 2 \text{ кг/м}^3$;

γ_B - плотность воздуха в нормальных условиях, кг/м^3

γ_B - высота подъема материала, м.

$$K_{пр} = \frac{250 \cdot d_{тр}}{\gamma_k \cdot 1,25} \quad - \text{приведенный опытный коэффициент сопротивления,}$$

$$\lambda = \frac{0,246}{0,22} \quad - \text{коэффициент трения чистого воздуха о стенки труб,}$$

$$R_k = \frac{\gamma_k \cdot d_{тр}}{\gamma} \quad - \text{число Рейнольдса.}$$

$$V = 14,9 \cdot 10 \quad - \text{коэффициент кинематической вязкости воздуха, м}^2/\text{с.}$$

При использовании пневмовинтового насоса потребляемая мощность на привод шнека составляет:

$$N_{потр.} = d \cdot P_k \cdot D^2 \cdot \pi \quad \text{кВт,} \quad /6-13/$$

где: d - опытный коэффициент, зависящий от вида материала, для известняковой муки - 0,7

P_k - избыточное давление в смесительной камере, кгс/см^2

D - диаметр шнека, см

π - число оборотов шнека в минуту.

$$\text{Установленная мощность } N_{уст.} = (1,1 + 1,8) N_{потр.}$$

Проверка пневмовинтовых насосов на максимально возможную производительность в зависимости от давления в смесительной камере производится по формуле:

$$Q_{тол.} = A \cdot D^3 \cdot \gamma \cdot \pi \cdot (0,5 - \gamma \cdot P_k), \text{ т/ч} \quad /6-14/$$

где: A — опытный коэффициент, зависящий от материала, для известняковой муки — 16,

V_M — объемная масса известняковой муки в уплотненном состоянии, г/м,

b — опытный коэффициент, для известняковой муки — 0,1.

Раздел 7. МЕРОПРИЯТИЯ ПО ГАЗОЧИСТКЕ, АСПИРАЦИИ, ОХРАНЕ АТМОСФЕРЫ И ЗАЩИТЕ ОТ ШУМА.

Газочистка и аспирация.

7.1. Технология производственных процессов дробления, помола и сушки пылящих материалов должна быть разработана с минимальным выделением вредных веществ в атмосферу и максимальным использованием уловленной пыли в производстве. Процессы должны быть максимально механизированы и автоматизированы.

7.2. При сушке материалов необходима стабильность загрузки и кардиналического режима сушильных барабанов.

7.3. При транспортировке материалов число пересыпок и их перепад по высоте должны быть минимальными.

Перепад в местах перегрузки материала и сброса уловленной пыли не должен превышать 1,5 м; в случае большей высоты перепада следует предусматривать в точках гасителя скорости,

7.4. Для уменьшения пылевыделений и во избежание просыпи при транспортировке материалов ленточными конвейерами необходимо выполнять следующие мероприятия:

а) ширину транспортных лент принимать на 200 мм больше ширины, требуемой для их расчетной производительности;

б) расстояние между осями роликоопор в месте падения материала на ленту принимать не более 250 мм;

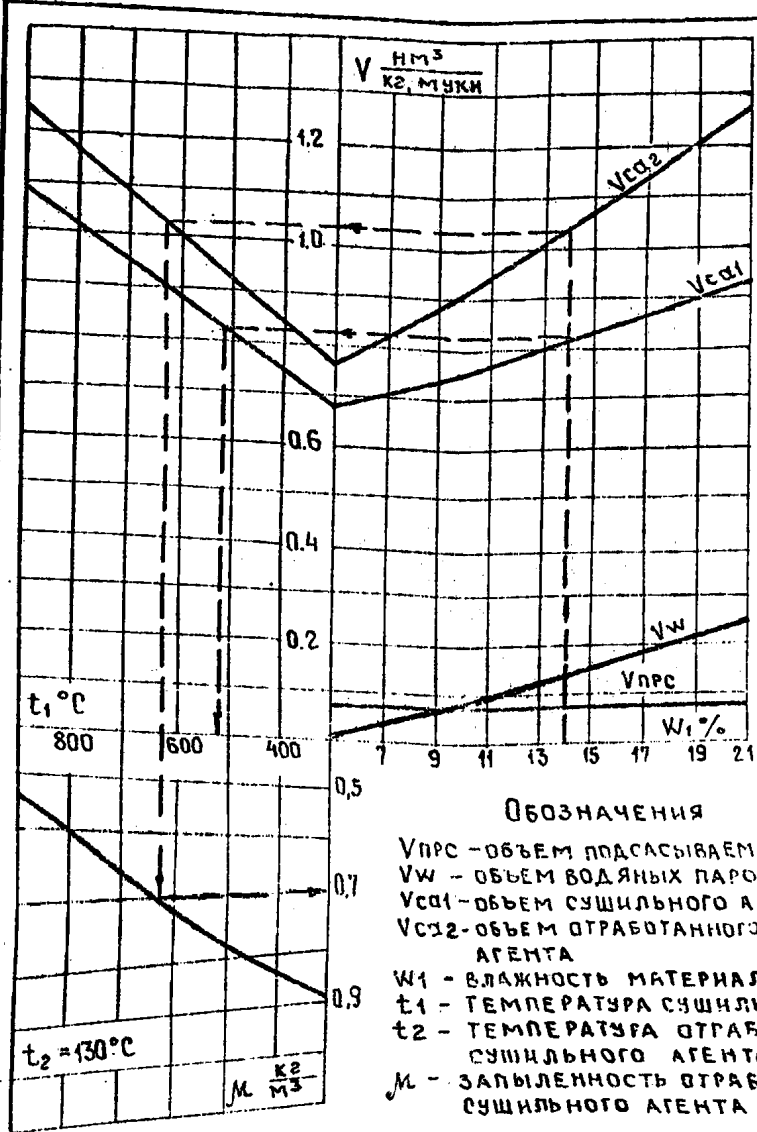
в) скорость поступления материала на ленту транспортера должна быть возможно близкой к скорости ленты;

г) применять ограничивающие устройства, предотвращающие перегрузку лент и питателей (затворы, шиберы);

д) использовать специальные устройства, предотвращающие сход и перекосы лент;

Наименование величин	Обозначение	Размерность	Топки с пневматическими забрасывателями и цепной решеткой прямого хода				Топки с пневматическими забрасывателями и цепной решеткой обратного хода							
			каменные угли		бурые угли		каменные угли				бурые угли			
			типа кузнечных Г и Д А ^п =1,4	типа доменных Г и Д А ^п =3,2	типа эргомовского W ^п =7,4 А ^п =4,2	типа веселовского W ^п =8,4 А ^п =6,5	типа кузнечных Г и Д А ^п =1,4	типа доменных Г и Д А ^п =3,2	типа сумчанского А ^п =5,7	типа кузнечного А ^п =1,69	типа иршабоского W ^п =8,8 А ^п =4,6	типа эргомовского W ^п =7,4 А ^п =4,2	типа веселовского W ^п =8,4 А ^п =6,5	типа хара-зорского W ^п =13,6 А ^п =2,9
Видимое теплонпряженье зеркала горения	$\frac{BQ_H^p}{R}$	10 ³ кДж/м ² .ч (ккал/м ² .ч)	4200 (1000)	4200 (1000)	5360 (1400)	5860 (1400)	5050+ 6300 (1200+ 1500)	5050+ 6300 (1200+ 1500)	5050+ 5360 (1200+ 1500)	5050+ 6300 (1200+ 1400)	5050+ 6300 (1200+ 1500)	5050+ 6300 (1200+ 1500)	5050+ 6300 (1200+ 1500)	4200+ 5050 (1000+ 1200)
Видимое теплонпряженье топочного объема по условиям горения	$\frac{BQ_H^p}{V_T}$	10 ³ кДж/м ³ .ч (ккал/м ³ .ч)						1050+ 1680	(250+ 400)					
Коэффициент избытка воздуха в топке	α_T		1,3-1,5	1,3-1,5	1,3-1,5	1,3-1,5	1,3-1,5	1,3-1,5	1,3-1,5	1,3-1,5	1,3-1,5	1,3-1,5	1,3-1,5	1,3-1,5
Доля золы топлива в шлаке и провале	$\alpha_{ш+пр}$	%	80/91	83/92,5	81/91,5	86/93	80/91	81/91,5	85/95	90/92	73/88	81/93	85/93	81/91,5 89/95
Потери от химической неполноты сгорания	q_3	%	0,5	1					0,5-1					
Потери от механической неполноты сгорания	q_4	%	5,5/3	6/3,5	5,5/4	7,5/5,5	5,5/3	6/3,5	7,5/5,5	11/5	6/3	5,5/4	7,5/5,5	7/4 7/5,5
Потери тепла от охлаждения топок	q_5	%						2,5						
Давление воздуха под решеткой	P_p	Па	784,8	784,8	784,8	784,8	490,5	490,5	490,5	490,5	490,5	490,5	490,5	490,5
Температура дутьевого воздуха	t^c	°C					25	25						

Примечания: 1. Сжигание каменных углей с легкоплавающей золой в топках данного типа не рекомендуется; 2. Больше значение - для топок Q=40.10³ кДж (101 ккал); 3) Значения потерь от механического недожога при сжигании каменных углей с большим выходом летучих и бурых углей даны для режима горения с максимальным размером куска 25 - 30 мм и содержанием мелочи (0-6 мм) до 60%, а пылевых частиц (0-0,09 мм) - 2,5%. Для кузнечного угля 100 содержание пылевых частиц принято 5%. Числитель дроби - значение потери при отсутствии средств уменьшения уноса, знаменатель - значение потери при наличии возврата уноса. Потери с механическим недожогом в зависимости от качества топлива и особенностей точной установки могут быть больше в 1,5 - 2,0 раза.



а

ПРИМЕР РАСЧЕТА ПО НОМОГРАММЕ

Исходная влажность материала $W_1 = 14\%$.
 Температура отработанного сушильного агента $t_2 = 130^\circ\text{C}$.
 Определить V_{cs1} и V_{cs2} на 1 кг муки, а также t_1 ; M .

1. Из точки, соответствующей $W_1 = 14\%$ восстанавливается перпендикуляр до линии V_{cs2}

$$V_{cs2} = 1.04 \frac{\text{м}^3}{\text{кг. муки}}$$

Точка пересечения перпендикуляра с линией $V_{cs1} = 0.83 \frac{\text{м}^3}{\text{кг. муки}}$

2. Для определения температуры сушильного агента t_1 из точки V_{cs1} проводится параллельно оси абсцисс линия до пересечения с нижней жирной линией в левой верхней части номограммы. Из этой точки опускается перпендикуляр до оси абсцисс $t = 525^\circ\text{C}$.

3. Для определения запыленности сушильного агента M из точки V_{cs2} проводится параллельно оси абсцисс линия до пересечения с верхней жирной линией в левой верхней части номограммы. Из этой точки опускается перпендикуляр до жирной линии в левой нижней части номограммы, а из этой точки проводится линия параллельно оси абсцисс до пересечения с осью ординат; $M = 0.7 \frac{\text{кг}}{\text{м}^3}$

Номограмма для определения объема и температуры сушильного агента на входе в шахтную сушилку-сепаратори объема и запыленности отработанного сушильного агента перед системой газоочистки для молотковых дробилок.

Рис. 4

предусматривать очистку холостой ветви ленточных конвейеров и концевых барабанов с помощью специальных устройств;

обеспечивать гладкую отгибку конвейерных лент посредством вулканизации.

7.5. Транспортные устройства для порошкообразного материала должны быть закрытого типа (пневмотранспорт, скребковые конвейеры, шнеки, аэрожелоба);.

7.6. При выгрузке пылящих кусковых материалов в склад с большой высоты следует использовать специальные аспирационные шахты с последующей очисткой удаляемого из них воздуха.

7.7. Бункера и емкости для кусковых материалов должны быть максимально герметизированы. Избыточный воздух, вытесняемый из бункеров, должен очищаться перед выбросом в атмосферу.

7.8. Бункера и силосы для порошкообразных материалов должны быть оборудованы автоматически действующими устройствами с сигнализацией, предотвращающими их переполнение.

При подаче порошкообразного материала пневмотранспортом на бункерах предусматриваются циклоны - разгрузители, на силосах - разгрузочные коробки, с последующим подключением их к обеспыливающей системе.

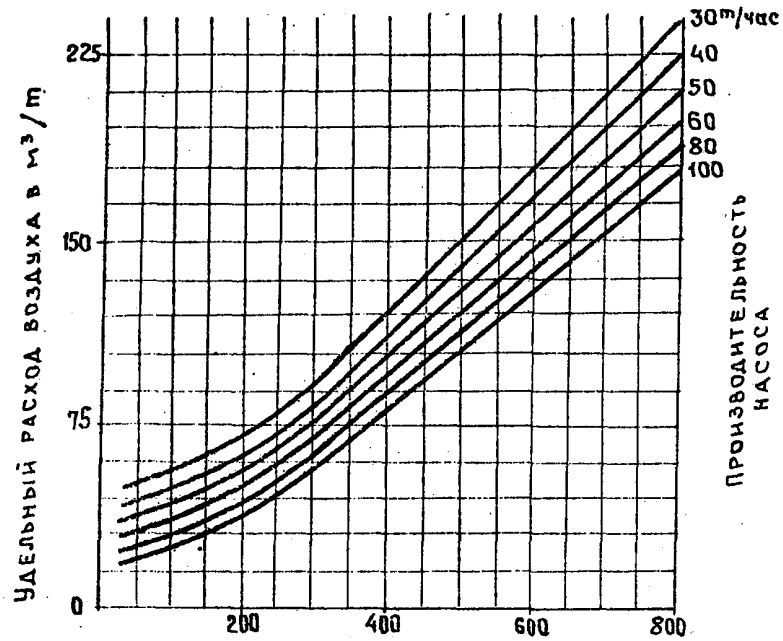
Циклоны-разгрузители необходимо снабжать затворами, исключающими выбивание воздуха в полость бункера.

7.9. Пылеулавливающее и аспирационное оборудование следует блокировать с пусковыми устройствами технологического оборудования.

7.10. Эксплуатационные параметры рекомендуемого пылеулавливающего оборудования, выпускаемого серийно, приведены в таблице 20. Данные перспективного очистного оборудования, находящегося в стадии освоения, представлены в таблице 21.

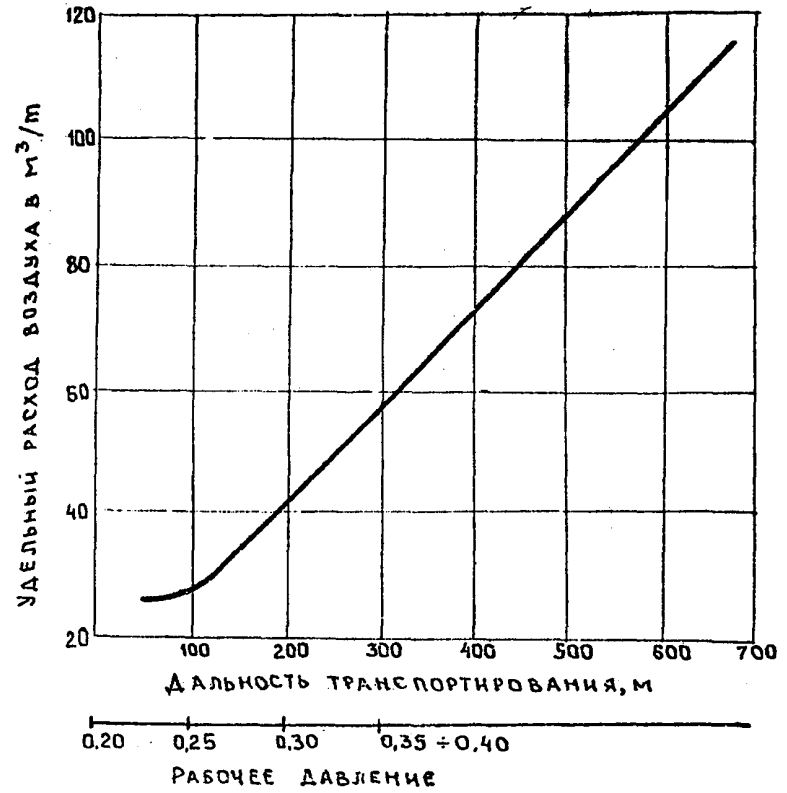
7.11. Количество ступеней очистки и типоразмер аппаратов определяются концентрацией пыли, ее дисперсностью, объемами аспирационного воздуха (отходящих газов) и другими показателями, приведенными в таблицах 22 и 23.

48-a



Дальность транспортирования, м

УДЕЛЬНЫЙ РАСХОД ВОЗДУХА
ДЛЯ ПНЕВМОКАМЕРНЫХ НАСОСОВ ПРИ
ТРАНСПОРТИРОВКЕ ИЗВЕСТНЯКОВОЙ МУКИ.



УДЕЛЬНЫЙ РАСХОД ВОЗДУХА ДЛЯ ПНЕВМОВИНТОВЫХ
НАСОСОВ ПРОИЗВОДИТЕЛЬНОСТЬЮ 40 ÷ 60 м³/ч.

рис. 5

ЭКСПЛУАТАЦИОННЫЕ ПАРАМЕТРЫ СВЕРХНОГО ОБОРУДОВАНИЯ.

Таблица 20.

№	Тип обеспыливающего оборудования	Максимально допустимые параметры эксплуатации				Способ герметизации обеспыливающего оборудования	Условия установки оборудования
		входной концентрат, г/м ³	разрешение, клм	температура, °С	подсыха, см, %		
1	2	3	4	5	6	7	8
1	Циклоны НИЖОГаз	250	5	400	5	Конусные мигалки или затвор пылевой двойной	Могут устанавливаться вне помещения.
2	Циклоны пылевые	1500	40	250	5	Питатели шлюзовые	
3	Тканевые фильтры	50	2,5	140	10 25 (с учетом продувки)	Затвор в комплекте с фильтрами	Устанавливаются в помещении. В холодном помещении предусматривается электрообогрев.
		20	5,0	140	10,0	Затвор пылевой двойной. Питатель шлюзовый или ивэжовский затвор	В сочетании с теплоизоляцией; системы подачи скатого воздуха на фильтрах. допустимая воздушная нагрузка 0,3-1,2 м ³ /м ² /мин. Требуется установка масло-воздушных фильтров, норма запаса фильтровальной ткани (Лавсан) на 1 год - 100%.

54

1	2	3	4	5	6	7	8
		50	3,5	140	-	-	При температуре газозадушного потока выше 45°C обратную продувку рукавов при регенерации осуществлять подогретым воздухом с температурой выше точки росы на 15 - 20°C
4	Электрофильтры	50	5,0	330	15	Нагреватели шло- зовые	При температуре газозадушного потока выше 45°C пылеулавливающее оборудование, аспирационные трубопроводы и газопроводы теплоизолируются по правилам техники безопасности и во избежание конденсации паров на внутренних стенках системы. В районах с умеренным климатом размещаются вне помещения.

ЭКСПЛУАТАЦИОННЫЕ ПАРАМЕТРЫ ПЕРСПЕКТИВНОГО
ОБОРУДОВАНИЯ

Тип оборудования	Максимально допустимые параметры эксплуатации				Разработчик и калькулятор технической документации
	концентрация, г/м ³	гидравлическое сопротивление, кПа	температура, °С	эффективность аппарата, %	
2	3	4	5	6	7
В. клонн	ИСО	2,2	250	89	Кузнецкий з-д по лимерного машиностроения. Чертежи переданы Глазовскому заводу "Химмаш"
	1000	0,635 + 2,5	400	не менее 93	СФ НИИОГАЗ
	50	0,50; 1,2	400	92-99	Ленинградский завод керамических изделий
Фильтр циклон зернистый	до 20	1,5	120	96-98	Институт НИИПОСтром г. Новороссийск

№	Наименование технологического оборудования	РЕКОМЕНДУЕМЫЕ СИСТЕМЫ			АСПИРАЦИЯ	Колич. ступеней очистки	Рекомендуемые системы аспирации и обеспыливания	наименование аппаратов	Эффективность
		Параметры воздуха и отходящих газов	температура °С	запыленность, г/м ³					
1	2	3	4	5	6	7	8	9	
1	Дробилка роторная	-	20-25	18000	2	I ступень - циклоны ВНИИГаз II - " - рукавные фильтры	85	85	
2	Сушильный барабан	150	25-65	83000+ +88000	2	Циклоны ВНИИГаз Электрофильтры	85	85	
3	Шахтная сушилка-сепаратор конструкции ВНИИСтрома	140	600-700	120000+ +125000	2	Циклоны пылевые осадительные Циклоны ВНИИГаз Электрофильтры	85	85	
4	Мельница молотковая с инерционным сепаратором и одно-временной сушкой	130	450-600	122000+ +124000	2	Циклоны пылевые осадительные Циклоны ВНИИГаз (диаметр более 800 мм) Электрофильтры типа ЭГА	85	85	
5	Мельница сухого самозмельчения	120	450-600	157000+ +180000	2	Циклоны пылевые осадительные Циклоны ВНИИГаз (диам. более 800 мм) Электрофильтры	85	85	
6	Мельница шаровая	70	25-40	10000	2	Шахтная аспирационная камера Циклоны ВНИИГаз Рукавные фильтры	85	85	

1	2	3	4	5	6	7	
7	Земельно-квартальный	-	для гипса до I.0 для известня- ка I-2	1500	I	Циклоны НКЛОГаз	80
8	Возврат известняка с местной мельницей	-	I-2	до 4500	I	Циклоны НКЛОГаз	80
9	Склады готовой продук- ции, загружаемые пневмо- транспортом	-	10-15	до 4000	I	Рукавные фильтры	88
10	Склады готовой продук- ции, загружаемые пневмо- транспортом с постами погрузки в авто- и железнодорожный транс- порт	-	до 20	6000	2	Циклоны НКЛОГаз Рукавные фильтры	85 88

Примечание: Параметры абсорбционного воздуха и отходящих газов ориентировочны и уточняются в каждом конкретном случае.

ХАРАКТЕРИСТИКА ПШНИ

№ пп	Наименование показателей	Характеристика пшени	
		известняково-пшени	сиромолотого пшени
1	2	3	4
1	Дисперсность	среднедисперсная, со средним диаметром частиц от 14 до 40 мкм	среднедисперсная, со средним диаметром частиц от 10 до 20 мкм
2	Объемная масса, кг/м ³	900 + 1200	800 + 960
3	Удельная масса, кг/м ³	2700 + 2360	2550
4	Угол естественного наклона	31 + 43°	36 + 34°
5	Смачиваемость	средне-, хорошо смачиваемая 45 + 90%	среднесмачиваемая 65 + 75%
6	Слипчивость	неслипчивая 0,1 · 10 ² Па (н/м ²)	сильно слипчивая 8,5 · 10 ² Па (н/м ²)
7	Удельное электрическое сопротивление (ом, м)	3,2 · 10 ⁶ - 6,3 · 10 ⁵ - при t = 20° относительной влажности 40 + 98%, 8 · 10 ⁹ при t = 120°, влажности 80 - 165 г/м ³	5,6 · 10 ⁶ при t = 120° влажности 140-165 г/м ³
8	Содержание ΣCO ₂ своб., %	0,9 + 15	0,95 + 5

7.12. Рекомендуемые типы укрытий пылящих узлов и оборудования прилежены в таблице 24.

Таблица 24

№	Наименование пылящих узлов	Типы укрытий. Институт калькодержатель	Общие требования к укрытиям
1	2	3	4
1	Разгрузочный узел роторных дробилок	Укрытия аспирационно-звукоизоляционные мест пересыпок (РТИ-А.21-С28312), ВНИИнефть г.Тольятти	Разрежение в укрытиях не менее 2 Па; скорость воздуха в местах присоединения аспирационных воронок к укрытиям: - для кусковых 2,0 м/с, - для порошковых 0,7 м/с
2	Узлы перегрузки с конвейера на конвейер	Укрытия аспирационно-звукоизоляционные мест пересыпок (РТИ-А.21-С28312, ВНИИнефть г.Тольятти) Укрытия по чертежам института "Альбом типовых укрытий узлов перегрузки сыпучих материалов" авт. свид. № 272799.	

7.13. При проектировании аспирационных трубопроводов следует руководствоваться рекомендациями, представленными в таблице 25.

ЭКСПЛУАТАЦИОННЫЕ ПАРАМЕТРЫ АСПИРАЦИОННЫХ ТРУБОПРОВОДОВ

Наименование	Рекомендуемые величины	Общие требования
1 Скорости воздуха, м/с: - для вертикальных участков с углом наклона к горизонту более 55° - для горизонтальных участков с углом наклона к горизонту ме- нее 55° - в устье трубы на выбросе в атмосферу	10 - 15 18 - 22 10 - 15	На аспирационных трубопроводах необ- ходимо предусматривать штуцера для пылевых и аэродинамических замеров. Регулирование потерь давления на отдельных участках следует вести с помощью диафрагмы устанавливаемой на вертикальных участках трубопрово- дов. Предусматриваются герметичные люки для периодического осмотра труб и чистки их в случае отложения пыли при нару- шениях аэродинамического режима.
2 Подключенке аспирационных трубо- проводов к воронке укрытия	вертикально для под углом 60°	
3 Допустимая степень расхождения потерь давления в отдельных ответ- влениях системы аспирационных трубопроводов, %	5	
4 Высота выхлопных труб	Рассчитывается по СН-369-74 из условия обеспечения ЦДК в ат- мосферном воздухе на- селенных мест; высота труб должна быть не менее 1 м над высшей точкой кровли здания	При наличии в отходящих газах агрессивных примесей необходимо предусматривать защиту газохо- дов от коррозии.

7.14. Толщину стенок аспирационных трубопроводов следует принимать в соответствии с таблицей 26.

Таблица 26

Концентрация пыли, г/м ³	Толщина стенок, мм	
	Пыль гипса	Пыль доломита, известняка
до 3	2 - 2,5	2,5
от 3 до 20	2,5 - 3	3,5
более 20	3,5	4

Примечание: В местах интенсивного истирания (повороты, переходы, тройники и т.п.) толщину стенок следует увеличивать в 1,3 - 1,5 раза.

7.15. Среднесписочная численность персонала служб аспирации и обеспыливания приведена в таблице 27.

Таблица 27

№ пп	Наименование оборудования	Среднесписочная численность персонала (человек на единицу оборудования)
1	Циклоны сухие	0,1 - 0,2
2	Рукавные фильтры	0,3
3	Электрофильтры	0,8
4	Вентиляторы, дымососы	0,04

Примечание: При расчёте среднесписочной численности персонала, обслуживающего однотипное оборудование, расположенное на одной площадке, следует вводить коэффициент 0,7.

Охрана атмосферы

7.15. В соответствии с действующими нормативными документами по строительному проектированию, в составе проекта и рабочего проекта разрабатывается раздел по охране атмосферы, который должен содержать:

- а) климатическую характеристику района проектируемого объекта с указанием расположения промплощадки, особенностей метеоусловий и рельефа местности;
- б) данные по имеющимся фоновым концентрациям, создаваемым соседними действующими предприятиями;
- в) краткое описание технологического процесса с перечнем источников вредных веществ, выбрасываемых в атмосферу;
- г) количественную характеристику неорганизованных и вентиляционных выбросов по всем веществам, их долю в суммарных выбросах предприятий;
- д) перечень проектных решений, обеспечивающих снижение средних выбросов в атмосферу;
- е) обоснование комплекса мероприятий по аспирации, обеспыливанию и газоочистке с выбором наиболее эффективного и экономичного современного пылеулавливающего оборудования;
- ж) краткую характеристику принятых систем обеспыливания и газоочистки по всем переделам предприятия;
- з) организационные мероприятия с разработкой состава службы пылеулавливания и её обязанностей;
- и) расчётные данные по ожидаемым приземным концентрациям вредных веществ со ссылкой на принятую методику расчёта и программу для решения на ЭВМ;
- к) анализ расчётных данных с выявлением точек максимальных концентраций вредных примесей и указанием их координат;
- л) рекомендация по предельно допустимым выбросам (ПДВ) и временно согласованным выбросам (ВСВ) для каждого источника.

7.17. Климатическая характеристика района задается исходя из среднегодовых или многолетних наблюдений местных метеостанций или по данным СНиП 2.01-82 с указанием скорости и повторяемости ветров по 8-ми румбам. Следует охарактеризовать летние и зимние температурные режимы района с указанием средней температуры воздуха в 13 ч. наиболее жаркого месяца года.

При описании технологического процесса с данными по составу сырья, топлива и перечнем источников вредных выбросов необходимо учитывать выбросы от котельных, ТЭП, ГРЭС, расположенных на территории предприятия или вблизи него.

7.18. Для учета допустимых валовых выбросов предприятий, расположенных в зонах повышенного загрязнения атмосферы, необходимо рассчитывать объемы неорганизованных выбросов по "Временному методическому пособию по расчёту выбросов от неорганизованных источников в промышленности строительных материалов", разработанному институтом НИИПОСтром.

Выбросы пыли контролируются ежеквартально инструментальным методом в соответствии с временной инструкцией "Установление ПДВ в атмосфере на предприятиях промышленности строительных материалов", НИИПОСтром, Новороссийск, 1980г.

Выбросы окислов азота и сернистого ангидрида контролируются один раз в год инструментальным методом с помощью газоанализаторов или расчётным путем по расходу топлива.

7.19. Задание для расчёта ожидаемых приземных концентраций вредных веществ следует разрабатывать в соответствии с действующей методикой расчёта для решения на ЭВМ.

7.20. Пояснительная записка должна иметь приложение, где приводятся все исходные материалы, задание на проектирование и данные для расчётов приземных концентраций.

7.21. В соответствии с требованиями санитарных норм размер санитарно-защитной зоны для предприятий по производству известняковой муки и сыромятного гипса равен 500 м.

7.22. Графическая часть должна быть представлена в виде ситуационного плана с нанесенными на нем источниками выбросов, санитарно-защитной зоной, жилыми кварталами и территориями, участками перспективной жилой застройки, санаториями, зонами отдыха.

7.23. В разделе генплана проекта должны быть учтены благоустройства, озеленение промплощадки предприятия и санитарно-защитной зоны в соответствии с климатическими условиями.

7.24. Раздел "Охрана атмосферы" должен содержать технико-экономический анализ принятых технологических, газоочистных и других мероприятий по защите атмосферы.

7.25. Мероприятия по охране атмосферного воздуха от загрязнения, разработанные в составе намечаемых решений в проектных материалах, подлежат согласованию в соответствии с "Инструкцией о порядке рассмотрения, согласования и экспертизы воздухоохраных мероприятий и выдачи разрешений на выброс загрязняющих веществ в атмосферу по проектным решениям" Госкомгидромет, М., 1984г.

7.26. Для предприятий действующих, реконструируемых, расширяемых необходимо разрабатывать проект охраны атмосферы с оценкой существующего положения на основании инвентаризации имеющихся источников вредных выбросов, с разработкой мероприятий по их снижению, с учетом предстоящей реконструкции и расширения, с рекомендациями по предельно допустимым выбросам (ПДВ) и временно согласованным (ВСВ) в соответствии с этапами внедрения мероприятий.

7.27. При выполнении проектов обеспыливания отдельных переделов и узлов существующих заводов пояснительная записка раздела "Охрана атмосферы" должна содержать:

- а) краткое описание технологического процесса с перечнем источников вредных веществ, выбрасываемых в атмосферу;
- б) обоснование комплекса мероприятий по аспирации и обеспыливанию с выбором наиболее эффективного и экономичного современного очистного оборудования;

- в) краткую характеристику принятых систем обеспыливания;
- г) расчётные данные по скидаемым максимальным приземным концентрациям вредных веществ от данных источников.

Остальные вопросы должны быть освещены при разработке проекта "Охрана атмосферы" для действующего предприятия в целом.

7.28. В основе разработки проектов разделов по охране атмосферы должны быть данные о существующих уровнях загрязнения атмосферного воздуха и предусмотренные для данного предприятия доли предельно допустимых концентраций (ПДК) загрязняющих веществ на его полное развитие (по данным органов Госкомгидромета, Минздрава СССР и др.).

Защита от шума

7.29. При проектировании новых, расширения, реконструкции и технического перевооружении действующих предприятий необходимо комплексно решать вопросы защиты от шума в целях создания на рабочих местах и территории завода уровней звукового давления, не превышающих действующие нормативные показатели.

7.30. Основными источниками шума являются роторные и конусные дробилки, шаровые и шахтные мельницы, мельницы типа "Аэро-ол".

Усредненные октавные уровни звукового давления на рабочих местах приведены в табл. 28. Эти данные следует принимать при определении целесообразности выбора и расчёта средств шумоглушения.

7.31. Расчёт шумозащитных мероприятий включает:

- а) определение величины требуемого снижения уровней звукового давления по табл. 28, путем сравнения фактических уровней звукового давления с предельно допустимыми по СНиП П-12-77 и ГОСТ 12.1.003-76;

- б) выбор наиболее рациональных мероприятий для обеспечения необходимого снижения уровня шума;
- в) выбор типа, конструкции и размеров средств шумоглушения.

7.32. Методика расчёта и выбора шумозащитных устройств дана в СНиП П-12-77 и справочнике проектировщика под редакц. Е.Д. Юдина "Защита от шума".

7.33. Способы борьбы с шумом:

- а) снижение шума в источнике образования;
- б) глушение шума вентиляционных установок;
- в) Устройство звукоизолирующих экранов, кожухов, звукопоглощающих облицовок и других средств строительной акустики;
- г) устройство звукоизолирующих кабин наблюдения и дистанционного управления.

7.34. При проектировании следует отдавать предпочтение оборудованию, выпускаемому заводами-изготовителями с комплектом шумозащитных мероприятий:

- а) мельницам с резиновой футеровкой вместо металлической;
- б) мельницам, оснащенным звукоизолирующими кожухами;
- в) приводам мельниц с низкооборотными синхронными двигателями;
- г) компрессорам со встроенными глушителями в воздухозаборных шахтах.

7.35. При проектировании бесприводного транспорта материала (загрузочно-разгрузочных течек) следует предусматривать вибродемпфирование между наружной стенкой и футеровкой резиновыми прокладками из листов толщиной 10 - 20 мм, что обеспечивает снижение шума на 5-10 дБ.

7.36. Объекты, требующие защиты от шума (конструкторские бюро, административные службы и т.д. следует максимально удалять от шумных помещений (помольного, дробильного, компрессорного отделений).

Таблица 23

Оконтинке уровни звукового давления, дБ

Источник шума	Среднегеометрические частоты, Гц								Уровень звука дБА
	63	125	250	500	1000	2000	4000	8000	
Роторная шнековая дробилка	92	91	92	94	94	83	90	86	97
Конусная дробилка	94	94	93	92	90	92	93	84	95
Шаровая мельница	93	97	101	102	102	98	93	84	105
Вахтная мельница	90	91	86	89	85	82	76	71	87
Мельница самоизмельчения Ø 5,7 x 1,8 м ("Аэропол")	96	92	89	86	83	75	74	70	87
Сушильный барабан	93	92	89	87	85	80	75	72	88
Поршневой компрессор	82	81	84	83	83	79	78	72	86
Предельно допустимые уровни звукового давления, дБ и уровни звука, дБА по ГОСТ 12.1.003-76	99	92	86	83	80	78	76	74	85

69

7.37. В отделениях помола следует предусмотреть устройство передвижных или переносных звукоизолирующих экранов, устанавливаемых на период ремонта мельницы в целях создания зоны акустической тени в ремонтной зоне.

7.38. В компрессорных отделениях следует предусматривать установку переносных и звукоизолирующих экранов, ограждающих зону ремонтных работ от шума соседних работающих компрессоров и встроенных глушителей шума на стороне всасывания.

7.39. Все вентиляторы с открытыми всасывающими патрубками должны быть оснащены глушителями шума.

7.40. Пульты дистанционного управления технологическими процессами и оборудованием необходимо располагать в звукоизолирующих кабинках. Ограждающие элементы (стены, остекленные проёмы, двери, потолок, пол) должны обладать требуемой звукоизолирующей способностью.

7.41. Перечень мероприятий по защите от шума в цехах и отделениях приведен в таблице 28.

Таблица 29

Наименование отделения	Мероприятия по защите от шума	Эффективность
Дробильное отделение	Звукоизолирующее укрытие узла загрузки щековой дробилки	10-15 дБ
	Вибродемпирование загрузоч-но-разгрузочных точек	5-10 дБ
	Аспирационно-шумоглушащие укрытия узлов перегрузки	10-15 дБ
	Звукоизолированная кабина управления	30-50 дБ
Домальное отделение	Звукоизолирующие экраны	5-15 дБ
	Звукоизолированная кабина управления	30-50 дБ
Компрессорное отделение	Встроенный глушитель на стороне всасывания	5-15 дБ
	Звукоизолирующие экраны	5-10 дБ
	Звукоизолированная кабина управления	30-50 дБ

Раздел 8. ИНЖЕНЕРНОЕ ОБЕСПЕЧЕНИЕ И АВТОМАТИЗАЦИЯ ТЕХНОЛОГИЧЕСКИХ ПРОЦЕССОВ

Инженерное обеспечение

8.1. Стопительно-вентиляционные устройства должны обеспечивать в рабочей зоне производственных помещений:

- а) метеорологические параметры - в соответствии с ГОСТом 12.1.005-76 "Воздух рабочей зоны" и категорией работ средней тяжести - Па;
- б) концентрации вредных веществ не выше предельно допустимых значений, установленных Минздравом СССР.

8.2. Отопление в производственных помещениях предусматривается воздушное, совмещенное с приточной вентиляцией. Внутренние температуры в помещениях - см. таблицу Ю.

8.3. Системы отопления и вентиляции должны оснащаться теплообменным оборудованием для нужд отопления, вентиляции, использующим вторичные энергетические ресурсы, а также необходимыми приборами автоматического управления и контроля в соответствии с "Указаниями по проектированию автоматизации внутренних санитарно-технических систем и установок", разработанными ГИИ Сантехпроект.

8.4. На предприятиях по производству известняковой муки и сыромятного гипса основные расходы воды идут на охлаждение экологического оборудования (мельниц, дымососов и т.п.).

Баланс водопотребления и водоотведения должен предусматривать рациональное использование воды в системе оборотного водоснабжения. Коэффициент использования воды (без котельной) должен быть не менее $K=0,93$.

8.5. Удельный расход воды на 1 т известняковой муки составляет 0,05 - 0,09 м³. Удельный расход воды на 1 т сыромятного гипса составляет 0,08 - 0,1 м³.

8.6. Проектирование очистных сооружений для обработки и умягчения воды оборотного цикла производится при соответствующем технико-экономическом обосновании по рекомендациям НИИЛЮТСтрома или, по регламентам других специализированных научно-исследовательских институтов.

8.7. Производство известняковой муки и сыромятного гипса относится ко второй категории по надежности теплоснабжения. В качестве технологического топлива для сушки известняка и гипсового камня может применяться газообразное и твердое топливо.

8.8. В качестве газообразного топлива может применяться природный газ любого месторождения.

8.9. Проектирование газоснабжения должно осуществляться в соответствии со СНиП П-87-76 "Газоснабжение. Внутренние и наружные устройства. Нормы проектирования" и "Правилами безопасности в газовом хозяйстве".

8.10. В качестве твердого топлива могут применяться каменные и бурые угли. Доставка топлива может осуществляться железнодорожным или автомобильным транспортом.

При проектировании складов твердого топлива следует руководствоваться требованиями "Дипловой инструкции по хранению каменноугольного топлива на электростанциях, предприятиях промышленности и транспорта", утвержденной Госпланом СССР и Госстанком СССР.

Склады твердого топлива и приемо-разгрузочные устройства должны проектироваться открытыми. Применение асфальта, бетона, деревянного настила для покрытия площадок под открытые склады топлива не допускается.

Толщина склада топлива следует принимать не более 14-суточного расхода.

Механизмы и оборудование, предусматриваемые для складских операций, не должны изменять топливо предназначенное для слоевого сжигания.

8.11. Запас угля в бункерах каждой теплки принимается не менее чем на 3 часа ее работы. Бункера для твердого топлива надлежит проектировать с гладкой внутренней поверхностью и формой, обеспечивающей спуск топлива самотеком. Угол наклона стенок бункеров принимать не менее 55° . Внутренние гребни углов бункера должны быть закруглены или скосены. Угол наклона ленточных конвейеров для транспортирования угля принимать не более 7° .

8.12. Электроприводными приводами известняковой муки и сырьевых отго гудса в отношении обеспечения надежности электроснабжения относятся к третьей категории.

В качестве источника электроснабжения следует принимать систему глубокого ввода с удаленной повысительной подстанцией 35-110кВ (ГПП), размещаемой на территории завода.

Вторичное напряжение ГПП следует принимать, как правило 10кВт. Применение напряжения 6кВт допускается только в технически обоснованных случаях.

Автоматизация технологических процессов

8.13. Разработка схем автоматизации технологических процессов выполняется согласно требованиям "Временных указаний" на проектирование систем автоматизации технологических процессов (ВСН 281-75), инструкций и норматив ГПИ "Проектавтоматика" и действующих правил проектирования поточно-транспортных систем.

8.14. Автоматизация технологических процессов производства известняковой муки и серомолотого гипса должна включать следующие системы:

- а) управление и контроль работы технологического оборудования;
- б) контроль, регулирование и сигнализация технологических параметров;
- в) учет расхода сырья, энергоресурсов и выпуска готовой продукции.

8.15. Для автоматизации транспортирования сырья и готовой продукции при производстве известняковой муки и серомолотого гипса применяется поточно-транспортная система (РТС), которая предусматривает два режима работы:

- а) автоматический,
- б) местный, без блокировочных зависимостей, для пуска-наладочных работ.

Для тепловых агрегатов должен быть предусмотрен также дистанционный режим работы.

Системой должен обеспечиваться следующий объем контроля и сигнализации:

- а) нормальная работа механизмов,
- б) аварийная остановка механизмов,
- в) обрыв лент конвейеров.

Механизмы и агрегаты должны оборудоваться автоматикой безопасности в соответствии с действующими правилами техники безопасности.

8.16. Для поддержания заданных значений основных технологических параметров и получения высококачественной продукции должен предусматриваться следующий объем автоматического контроля, регулирования и сигнализации технологических параметров:

- а) производительности дозаторов (питателей) для загрузки материала в мельницу;
- б) температуры сушильного агента на входе в мельницу присадкой холодного воздуха;
- в) разрежения в топке воздействием на направляющий аппарат дымососа;
- г) температура отходящих газов воздействием на регулирующий орган подачи топлива.

8.17. Для обеспечения условий безопасности для обслуживающего персонала и предотвращения выхода из строя оборудования тепловые агрегаты должны обеспечиваться автоматикой безопасности в соответствии с действующими правилами.

8.18. Система учета расхода сырья, энергоресурсов и выпуска готовой продукции должна предусматривать учет расхода топливно-энергетических и сырьевых ресурсов на производство известняковой муки и сырого белого гипса:

- а) топлива по каждому агрегату;
- б) электроэнергии в целом по производству и по отдельным электроемким агрегатам и переделам;
- в) воды на технологические нужды;
- г) сухого воздуха по каждому потребителю;
- д) сырьевых материалов.

Кроме того, необходимо предусматривать учет выпуска готовой продукции.

3.10. С целью оперативного ведения технологического процесса необходимо создание центрального операторского пункта (ЦОП), где размещаются:

- а) пульт управления,
- б) щиты контроля и регулирования тепловых агрегатов,
- в) мнемосхема с информацией о состоянии всех механизмов,
- г) щиты учёта.

Управление механизмами выгрузки готовой продукции из склада должно производиться из собственного операторского пункта. Операторские пункты должны быть связаны с обслуживаемыми участками двухсторонней громкоговорящей связью.

Раздел 9. ТЕХНИКО-ЭКОНОМИЧЕСКИЕ ПОКАЗАТЕЛИ

9.1. Условия, принятые при определении основных технико-экономических показателей:

- а) технологии производства с раздельной или совместной сушкой и помолом известняка средней влажностью 10%;
- б) обеспечение проектируемых предприятий сырьем из действующих карьеров, с доставкой автотранспортом на склад сырья;
- в) обеспечение карбонатными отходами от действующих или проектируемых производств других подотраслей промышленности с доставкой непосредственно в производство или склад сырья автомобильным или конвейерным транспортом.

9.2. Технико-экономические показатели, отражающие уровень прогрессивности предлагаемых схем (материалоемкость и энергоемкость продукции, себестоимость продукции (производительность труда), приведены в таблице 3.

9.3. Себестоимость продукции исчислена на основе ценовой себестоимости. Выработка от рентабельности исходит из списочной численности трудящихся по основному производству с учетом дежурного персонала.

70-2

ТЕХНИКО-ЭКОНОМИЧЕСКИЕ ПОКАЗАТЕЛИ
основного производства (пека) известняковой муки по различным технологическим
схемам (от склада сырья до склада готовой продукции)

№ пп	Показатели	Един. измер:	Схема № 1. Совместная сушка и помол сырья в молотковой мельнице			Схема № 2.	Схема № 3. Раздельная сушка и помол сырья		Схема № 4.
			МЛТ 1500/ 2510/750 с шахтной сушилкой- сепаратором	МЛТ 2000/ 2590/750 с инер- ционным сепарато- ром	МЛТ 2000/ 2590/750 с шахтной су- шилкой-сепара- тором с дво- ным рабочим ходом газов	Совместная сушка и по- мол сырья в мельнице самоизмель- чающей МС Ø 5700х х1850	шiroвая мельница Ø 3,2х3,5м и сушильный барабан Ø 3,5х27 м	шаровая мель- ница Ø 1,5х5,6 м и сушильный барабан Ø 2,8 х 20 м	Сушка в шахт- ной сушилке- сепараторе в дробление в молотковых дробилках
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10
1	Годовой выпуск продукции	тис.т	300	350	450	400	500	150-200	150
2	Вид продукции:								
	- мука известняковая ГОСТ 14050-78		пылящая	пылящая	пылящая	пылящая	пылящая	пылящая	слабопылящая
3	Удельные нормы расхода на 1 т готовой продукции:								
	- известняка	т	1,075	1,07	1,075	1,075	1,075	1,075	1,02
	- электроэнергии	кВт-час	17,55	16,00	6,50	25,50	17,80	28,10	17,16
	- топлива условного	кг.у.т	16,33	17,05	5,17	17,00	16,33	16,33	11,00
	- свежего воздуха	м ³	49,7	49,3	9,8	49,5	50,0	16,8	-
4	Цеховая себестоимость 1 т продукции	руб.	3,42	3,17	3,14	3,38	3,22	4,20	2,58
5	Численность, всего	чел.	32	32	32	32	36	35	28
	в том числе рабочих	"	25	25	25	25	29	29	22
6	Выработка на 1 работающего	т	9375	10338	4062	12500	13389	5714	5357
	на 1 рабочего	т	12000	14000	7000	16000	17241	6896	6818