Министерство образования и науки России Федеральное государственное бюджетное образовательное учреждение высшего профессионального образования «Казанский национальный исследовательский технологический университет»

### С.А. Александровский

### МАТЕРИАЛЬНО-СЫРЬЕВЫЕ РАСЧЕТЫ ПИЩЕВЫХ ПРОИЗВОДСТВ

Учебное пособие

Казань Издательство КНИТУ 2012

ББК 65.9(2).304.25 A46 УДК 664.001.24

#### Александровский С.А.

Материально-сырьевые расчеты пищевых производств учебное пособие / С.А. Александровский; М-во образ. и науки России, Казан. нац. исслед. технол. ун-т. – Казань : Изд-во КНИТУ, 2012. – 132 с.

ISBN 978-5-7882-1359-0

Рассмотрены расчеты материальных потоков при выработке различных видов пищевых продуктов: молочных продуктов, пива, спирта, патоки, хлебобулочных изделий, растительных масел. Приведены схемы рассматриваемых производств и алгоритмы материально-сырьевых расчетов с примерами.

Предназначено для студентов специальности 240901 «Биотехнология» при выполнении соответствующих разделов курсовых и дипломных проектов. Пособие может быть рекомендовано студентам специальностей пищевого профиля.

Подготовлено на кафедре промышленной биотехнологии КНИТУ.

Печатается по решению редакционно-издательского совета Казанского национального исследовательского технологического университета

Рецензенты: доц. каф. ЭАПК КГЭУ, канд. техн. наук *А.А. Моряшов;* зав. технолого-аналитической лабораторией филиала ФГБУ «Россельхозцентр» по РТ, канд. биол. наук *Р.А. Шурхно* 

ISBN 978-5-7882-1359-0

- © Александровский С.А., 2012
- © Казанский национальный исследовательский технологический университет, 2012

#### Введение

Материально-сырьевые расчеты являются одной из важнейших задач при выполнении курсовых и дипломных проектов. Они определяют основные расходные характеристики как по стадиям технологического процесса, так и в целом, предшествуют расчету производственного оборудования, но зависят от типа оборудования и характера протекающих процессов.

Любой технологический процесс может быть представлен как цепочка элементарных стадий, а материальный расчет — как последовательное прохождение этой цепочки операций (в прямом или обратном направлении) для вычисления значений массовых (или объемных) потоков на всех стадиях производства. Порядок расчета зависит от вида процесса (физический, химический и т.п.); расчеты выполняются на основании балансовых соотношений или существующих производственных норм.

Движение потоков на отдельных стадиях может быть представлено в виде стадийных балансовых соотношений, а суммарный баланс потоков сводит воедино стадийные балансы.

Материальные расчеты могут выполняться на единицу готовой продукции, от единицы исходного сырья, на цикловую загрузку оборудования и выражаться в массовых и объемных единицах, в долях (процентах). Для выполнения материальных расчетов необходимы исходные данные об используемом сырье и требования (характеристики, рецептура) к готовому продукту.

Порядок расчета материальных потоков (с начала или с конца) обычно имеет свою отраслевую специфику и зависит от технологии. Расчет материальных потоков по линии основного технологического процесса может дополняться расчетами вспомогательных процессов и в случае необходимости (например, при введении острого пара) совмещается с тепловым расчетом.

В данном пособии рассмотрены способы и примеры расчета пищевых производств, связанных с процессами жизнедеятельности микроорганизмов и ферментативными процессами, производств переработки растительного сырья. К таковым относятся производства молочно-кислых продуктов, пива, спирта, патоки, хлебобулочных изделий и растительных масел.

# 1. Расчет материальных потоков при производстве молочных продуктов

Широкий ассортимент молочной продукции предполагает разветвление технологического процесса переработки сырья в готовый продукт. Конкретное производство обычно не охватывает всех видов готовой продукции, и при выполнении материальных расчетов используются определенные «ветки» полного технологического цикла. Они совпадают на начальных стадиях, но различаются в последующих. Соответственно в зависимости от целевых продуктов будут различаться алгоритмы расчетов материальных потоков.

На рис. 1.1–1.3 представлены структурные схемы безотходной переработки молока при производстве цельномолочной продукции, масла и сыра.

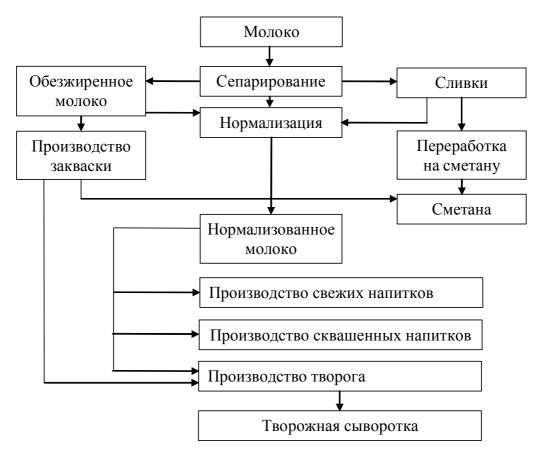


Рис 1.1. Схема безотходной переработки молока при производстве цельномолочной продукции

В учебной литературе расчет материальных потоков обычно приводится в виде некой цепочки формул, как данность, без объяснения

последовательности расчета, тогда как для обучения необходимо понимание логики проводимых вычислений и наглядность. Для этого целесообразно обращение к схеме технологического процесса.

Рекомендуется начинать материальные расчеты прорисовки технологической цепи и выделения ее основных стадий и потоков. Рассмотрение каждой стадии техпроцесса и составление уравнений материального баланса с учетом входящих и выходящих потоков позволяет получить расчетные формулы для определения неизвестных величин балансовых уравнений. Используемые в расчетах нормы потерь следует брать из отраслевых регламентных документов. В качестве примера ниже приведен вывод расчетных формул для стадии сепарации (далее подобные выкладки опускаем). Также отметим, что для некоторых видов молочных продуктов возможен иной вариант выполнения материальных расчетов ПО действующим рецептурам.

#### 1.1. Расчет материальных потоков при выработке свежих напитков

#### 1.1.1. Стадия сепарации

На сепаратор поступает исходное (цельное) молоко, выходят обезжиренное молоко и сливки заданной жирности. Жирность перечисленных продуктов известна. Уравнение материального баланса процесса сепарации по продуктам без учета потерь:

$$M_{\rm M} = M_{\rm OBM} + M_{\rm CJI} \,, \tag{1.1}$$

где  $M_M$ ,  $M_{OBM}$ ,  $M_{CJI}$  — соответственно массы цельного молока, обезжиренного молока и сливок.

Здесь два неизвестных выходных потока (величина  $M_M$  задана). Для их нахождения используют балансовое уравнение по жиру

$$M_{\rm M} \mathcal{K}_{\rm M} = M_{\rm OBM} \mathcal{K}_{\rm OBM} + M_{\rm CJI} \mathcal{K}_{\rm CJI},$$
 (1.2)

где  $\mathbb{X}_{M}$  – жирность цельного молока, направляемого на сепарацию, %;

 $\mathcal{K}_{OEM}$  – жирность обезжиренного молока, %;

 $\mathcal{K}_{\text{СЛ}}$  – жирность сливок, %.

Решением системы уравнений (1.1) и (1.2) получаем массу сливок:

$$M_{CJI} = M_M \cdot (M_M - M_{OBM}) / (M_{CJI} - M_{OBM}).$$
 (1.3)

Массу обезжиренного молока определим из балансового уравнения (1.1):

$$M_{OBM} = M_M - M_{CJI}. (1.4)$$

В действительности имеют место потери на стадии сепарации  $\Pi_{M.C}$ , и уравнение материального баланса по продуктам (1.1) выглядит несколько иначе:

$$M_{\rm M} = M_{\rm OBM} + M_{\rm CJI} + \Pi_{\rm M.C} \,. \tag{1.5}$$

С учетом потерь формула (1.3) будет выглядеть следующим образом:

$$M_{CJI} = \frac{M_{M} \cdot (\mathcal{K}_{IIM} - \mathcal{K}_{OBM})}{(\mathcal{K}_{CJI} - \mathcal{K}_{OBM})} \cdot \frac{(100 - H_{II.C})}{100},$$
(1.6)

где  $H_{\Pi,C}$  — норма потерь молока на стадии сепарации, %. Норма потерь на стадии сепарации  $H_{\Pi,C}$  «привязана» к расходу молока  $M_M$ .

Масса потерь молока на стадии сепарации

$$\Pi_{M,C} = M_M \cdot H_{\Pi,C} / 100$$
 (1.7)

Количество обезжиренного молока с учетом потерь

$$M_{OBM} = M_M - M_{CJI} - \Pi_{M.C}$$
 (1.8)

Результаты вычислений могут быть сведены в таблицу материального баланса стадии сепарации, где в «приход» пишется количество цельного молока, а в «расход» – количество обезжиренного молока, сливок и потери. Равенство значений в итоговой строке свидетельствует о правильности расчета.

Таблица 1.1. Материальный баланс стадии сепарации

Приход	кг/сут	Расход	кг/сут
Молоко	$M_{\mathrm{M}}$	Обезжиренное молоко	Мобм
		Сливки	$ m M_{CJI}$
		Потери	$\Pi_{ ext{M.C}}$
Итого	$\Sigma M_i$	Итого	$\Sigma M_j$

#### 1.1.2. Стадия пастеризации

Материальный баланс данной стадии может учитывать потери на основании существующих нормативов.

Потери молока на стадии пастеризации:

$$\Pi_{M,\Pi} = M_M \cdot H_{\Pi,\Pi} / 100$$
, (1.9)

где  $H_{\Pi,\Pi}$  – нормативные потери при выработке пастеризованного молока, %.

Количество пастеризованного молока с учетом потерь:

$$\mathbf{M}_{\Pi \mathbf{M}} = \mathbf{M}_{\mathbf{M}} - \mathbf{\Pi}_{\mathbf{M}.\Pi} \ . \tag{1.10}$$

Иногда при расчете потерь данную стадию объединяют с сепарацией или нормализацией, вписывая, например, в формулу (1.6) общую норму потерь на стадии сепарации-пастеризации.

#### 1.1.3. Стадия нормализации

Процесс заключается в доведении процента жирности молока до требуемой величины. Он может осуществляться смешением молока со сливками или обезжиренным молоком.

Если *нормализация обезжиренного молока осуществляется сливками*, то материальный баланс стадии будет следующим:

$$M_{OBM} + M_{CJ} = M_{HM} + \Pi_{MH}$$
, (1.11)

где М<sub>НМ</sub> – масса нормализованного молока;

 $\Pi_{M,H}$  – потери молока при нормализации.

Количество сливок, необходимое для нормализации:

$$M_{CJI} = M_{OBM} \cdot (\mathcal{K}_{H.CM} - \mathcal{K}_{OBM}) / (\mathcal{K}_{CJI} - \mathcal{K}_{H.CM}),$$
 (1.12)

где  $\mathbb{X}_{\text{H.CM.}}$  – жирность нормализуемой смеси, %.

Количество нормализуемой смеси:

$$M_{H.CM} = M_{OBM} + M_{CJI}$$
. (1.13)

Потери молока (смеси) на стадии нормализации:

$$\Pi_{\text{M.H}} = M_{\text{H.CM}} \cdot H_{\Pi.\text{H}} / 100 ,$$
 (1.14)

где  $H_{\Pi,H}$  – норма потерь молока на стадии нормализации, %.

Количество нормализованного молока, с учетом потерь:

$$M_{HM} = M_{H.CM} - \Pi_{M.H} \tag{1.15}$$

Правильность расчетов проверяют по материальному балансу стадии.

Если *нормализацию цельного молока осуществляют обезжиренным молоком*, то часть цельного молока проходит сепарацию и в виде обезжиренного молока возвращается на нормализацию. Известно количество цельного молока и жирность продуктов.

Имеем следующие балансовые уравнения:

$$M_{IIM} = M_{IIMC} + M_{IIMH}, \qquad (1.16)$$

$$M_{\text{LIMC}} = M_{\text{OBM}} + M_{\text{CJI}} + \Pi_{\text{M.C}},$$
 (1.17)

$$M_{\text{IJMH}} + M_{\text{OBM}} = M_{\text{IIM}} + \Pi_{\text{M.B}},$$
 (1.18)

где  $M_{\text{ЦМС}}$  – масса цельного молока, направляемого на сепарирование;

М<sub>ЦМН</sub> – масса цельного молока, направляемого на нормализацию (смешивание);

 $M_{\Pi M}$  – масса пастеризованного молока с учетом потерь при выработке;

 $\Pi_{M,B}$  – потери при выработке пастеризованного молока.

Для определения неизвестных сначала следует рассчитать массу сливок, получаемых в процессе нормализации цельного молока, по формуле

$$M_{CJ} = M_M \cdot (\mathcal{K}_M - \mathcal{K}_{HM}) / (\mathcal{K}_{CJ} - \mathcal{K}_{HM}).$$
 (1.19)

Масса цельного молока на сепарирование для получения данного количества сливок и с учетом потерь:

$$M_{\text{IJMC}} = \frac{M_{\text{CJI}} \cdot (\mathcal{K}_{\text{CJI}} - \mathcal{K}_{\text{OBM}})}{(\mathcal{K}_{\text{IJM}} - \mathcal{K}_{\text{OBM}})} \cdot \frac{100}{100 - H_{\text{IJC}}} . \tag{1.20}$$

Потери молока при сепарировании определяют по формуле (1.7):

$$\Pi_{\text{M.C}} = M_{\text{IJMC}} \cdot H_{\Pi.C} / 100$$
.

Массу обезжиренного молока, полученного при сепарации, рассчитывают по (1.8):

$$M_{OBM} = M_{IIMC} - M_{CJI} - \Pi_{M.C}$$
.

Масса цельного молока на смешивание (нормализацию):

$$M_{\text{IJMH}} = M_{\text{IJM}} - M_{\text{IJMC}}. \tag{1.21}$$

Масса нормализованного молока (смеси):

$$M_{HM} = M_{IJMH} + M_{OBM}. ag{1.22}$$

Масса пастеризованного молока с учетом потерь при выработке:

$$M_{\Pi M} = M_{HM} \cdot (100 - H_{\Pi,B})/100$$
 (1.23)

Потери при выработке пастеризованного молока:

$$\Pi_{\text{M.B}} = M_{\text{HM}} \cdot H_{\Pi.B} / 100 ,$$
 (1.24)

где Н<sub>ПВ</sub> – норма потерь молока при выработке, %.

Правильность расчетов проверяем по суммарному материальному балансу:

$$M_{\text{IJM}} = M_{\text{IIM}} + M_{\text{CJI}} + \Pi_{\text{M.C}} + \Pi_{\text{M.B}}. \tag{1.25}$$

## 1.2. Расчет материальных потоков при выработке сквашенных напитков

Проводится по тем же формулам, что и при выработке пастеризованного молока. Масса бактериальной закваски:

$$M_3 = M_{HM} \cdot P_3 / 100$$
, (1.26)

где М<sub>3</sub> – масса бактериальной закваски;

 $P_3$  – норма расхода закваски, %.

Закваска может готовиться на нормализованном или обезжиренном молоке. В случае использования закваски на обезжиренном молоке массовую долю жира в нормализованном молоке перед заквашиванием рассчитывают по формуле

$$\mathcal{K}_{HM} = (100 \cdot \mathcal{K}_{\Pi P} - P_3 \cdot \mathcal{K}_3) / (100 - P_3),$$
 (1.27)

где  $\mathbb{X}_{\Pi P}$  – жирность вырабатываемого продукта, %;

 $\mathbb{X}_3$  – жирность закваски (обезжиренного молока), %.

#### 1.3. Расчет материальных потоков при производстве творога

Творог вырабатывается из нормализованного или обезжиренного молока в зависимости от массовой доли жира.

Процесс выработки творога из нормализованного молока включает три стадии: сепарирование-нормализация, сквашивание, фасовка. Соответственно можно записать следующие балансовые соотношения:

$$M_{\rm M} = M_{\rm HM} + M_{\rm CJI} + \Pi_{\rm M.C}$$
, (1.28)

$$M_{HM} = M_{TB} + M_{CbIB.H} + \Pi_{CbIB}$$
, (1.29)

$$M_{TB} = M_{TB\Phi} + \Pi_{TB\Phi} , \qquad (1.30)$$

где  $M_{TB}$ ,  $M_{TB\Phi}$  – масса творога и творога фасованного;

 $M_{\text{СЫВ.H}}$  – масса сыворотки нормативная;

 $\Pi_{CbIB}$ ,  $\Pi_{TB\Phi}$  – потери творожной сыворотки и творога при фасовке.

Суммарное уравнение материального баланса (общий баланс):

$$M_{\rm M} = M_{\rm TB\Phi} + M_{\rm CJI} + M_{\rm CbIB,H} + \Pi_{\rm M,C} + \Pi_{\rm TB\Phi} + \Pi_{\rm CbIB}$$
 (1.31)

Нормализацию молока для выработки творога проводят с учетом содержания в молоке белка и жира. Массовую долю жира в нормализованном молоке для полужирного и крестьянского творога определяют по формуле

$$\mathcal{K}_{HM} = \mathcal{F}_{M} \cdot \mathcal{K}_{H} \,, \tag{1.32}$$

где  $Б_{M}$  – массовая доля белка в молоке, %;

 $K_H$  — коэффициент нормализации молока (для полужирного творога  $K_H$  = 0,5; для крестьянского  $K_H$  = 0,25).

Массовая доля жира в нормализованном молоке для жирного творога:

$$\mathcal{K}_{HM} = \mathcal{F}_M + \mathcal{K}_H \,. \tag{1.33}$$

Коэффициент нормализации молока для жирного творога  $K_H = 1,0-1,1$ .

Массовая доля белка в исходном молоке:

$$\mathbf{b}_{M} = 0.6 \cdot \mathbf{W}_{M} + 1.3. \tag{1.34}$$

Масса сливок, полученных от нормализации молока, с учетом потерь при сепарировании:

$$M_{CJ} = [M_{M} \cdot (\mathcal{K}_{M} - \mathcal{K}_{HM}) / (\mathcal{K}_{CJ} - \mathcal{K}_{HM})] \cdot [(100 - H_{\Pi.C}) / 100]. \tag{1.35}$$

Потери молока при сепарировании в процессе нормализации определяют по (1.7):

$$\Pi_{\rm M.C} = M_{\rm M} \cdot H_{\rm \Pi.C} / 100 .$$

Масса нормализованного молока с массовой долей жира 0,85%:

$$M_{HM} = M_M - M_{CJI} - \Pi_{M.C} . (1.36)$$

Масса закваски при выработке творога:

$$M_3 = M_{HM} \cdot P_3 / 100$$
, (1.37)

где  $P_3$  – нормативная доля вносимой закваски, %.

Масса готового продукта:

$$M_{TB} = M_{HM} \cdot 1000 / P$$
, (1.38)

где Р – норма расхода нормализованного молока на 1000 кг продукта, кг.

Теоретический расход нормализованного молока на 1 т продукта (т/т) можно рассчитать по формуле

$$P_{HM,T} = (C_{TB} - C_{CbIB}) / (C_{HM} - C_{CbIB}),$$
 (1.39)

где С<sub>ТВ</sub> – массовая доля сухих веществ в твороге, %;

С<sub>нм</sub> – массовая доля сухих веществ в нормализованном молоке, %;

 $C_{CbIB}$  – массовая доля сухих веществ в молочной сыворотке, %.

Нормативный расход нормализованного молока на выработку 1 т творога (т/т):

$$P_{HM.H} = (C_{TB} - C_{CbIB}) / (C_{HM} (1 - H / 100) - C_{CbIB}), \qquad (1.40)$$

где H – норма потерь сухих веществ, в процентах от количества сухих веществ в нормализованном молоке.

Масса творога фасованного в брикеты:

$$M_{TB\Phi} = M_{TB} \cdot 1000 / P_{\Phi},$$
 (1.41)

где  $P_{\Phi}$  — норма расхода творога с учетом дополнительных потерь в зависимости от вида фасовки и мощности производства.

Потери творога при фасовке:

$$\Pi_{\text{TB}\Phi} = M_{\text{TB}} - M_{\text{TB}\Phi} . \tag{1.42}$$

Массу сыворотки нормативную рассчитывают исходя из норм сбора сыворотки при выработке творога — 75, 78, 80, 82 % от массы нормализованного молока (зависит от вида и способа производства творога):

$$M_{CbiB.H} = M_{HM} \cdot 78 / 100$$
. (1.43)

Масса сыворотки теоретическая:

$$M_{CbIB.T} = M_{HM} - M_{TB}$$
 (1.44)

Потери сыворотки при выработке творога:

$$\Pi_{\text{CbIB}} = M_{\text{CbIB.T}} - M_{\text{CbIB.H}} . \tag{1.45}$$

Правильность расчета материальных потоков проверяют по суммарному материальному балансу (1.31):

$$M_M = M_{TB\Phi} + M_{CJI} + M_{CbIB.H} + \Pi_{M.C} + \Pi_{TB\Phi} + \Pi_{CbIB}$$
 .

При производстве творога раздельным способом в продуктовом расчете задаются массовой долей жира в сливках и рассчитывают массовую долю сухих веществ в нежирном твороге. Процесс выработки творога раздельным способом включает стадии сепарирования, нормализации,

сквашивания, фасовки. Соответственно можно записать следующие балансовые соотношения:

$$M_{\rm M} = M_{\rm ObM} + M_{\rm CJI} + \Pi_{\rm M.C}$$
, (1.46)

$$M_{CJ} = M_{CJ,C} + M_{CJ,OCT}, \qquad (1.47)$$

$$M_{OBM} + M_{CJ.C} = M_{TBO.T} + M_{CbIB.H} + \Pi_{CbIB}$$
, (1.48)

$$M_{TBO.T} = M_{TBO.H} + \Pi_{TB.B}$$
, (1.49)

$$M_{TBO,H} = M_{TB\Phi} + \Pi_{TB,\Phi}$$
, (1.50)

где  $M_{\text{СЛ.С}}$  – масса сливок для смешивания с обезжиренным творогом;

М<sub>СЛ.ОСТ</sub> – остаток сливок от сепарирования;

М<sub>ТВО.Т</sub> – теоретическая масса творога, получаемого из обезжиренного молока;

М<sub>ТВО.Н</sub> – нормативная масса творога из обезжиренного молока;

 $\Pi_{CblB}$ ,  $\Pi_{TB.B}$ ,  $\Pi_{TB.\Phi}$  – потери творожной сыворотки и творога при выработке и фасовке.

Суммарное уравнение материального баланса (общий баланс):

$$M_{\rm M} = M_{\rm TB\Phi} + M_{\rm CJ,OCT} + M_{\rm CbIB,H} + \Pi_{\rm M,C} + \Pi_{\rm TB,B} + \Pi_{\rm TB,\Phi} + \Pi_{\rm CbIB}$$
. (1.51)

Массу сливок, полученных от нормализации молока, с учетом потерь при сепарировании определяют по формуле (1.6):

$$M_{CJI} = [M_M \cdot (M_M - M_{OBM}) / (M_{CJI} - M_{OBM})] \cdot [(100 - H_{\Pi.C}) / 100]$$
.

Потери молока при сепарировании в процессе нормализации определяют по формуле (1.7):

$$\Pi_{\text{M.C}} = M_{\text{M}} \cdot H_{\Pi,\text{C}} / 100 .$$

Массу обезжиренного молока с массовой долей жира 0,05%, рассчитывают по формуле (1.8):

$$M_{OBM} = M_M - M_{CJI} - \Pi_{M.C}$$
 .

Массовая доля сухих веществ в обезжиренном молоке:

$$C_{OBM} = COMO_M \cdot 100 / (100 - \mathcal{K}_M) + \mathcal{K}_{OBM},$$
 (1.52)

где  $COMO_M$  – массовая доля сухого обезжиренного остатка в молоке, %.

Массовую долю сухого обезжиренного остатка в молоке:

$$COMO_{M} = (4.9 \cdot \mathcal{K}_{M} + \mathcal{I}_{M}) / 4 + 0.5 - \mathcal{K}_{M}, \qquad (1.53)$$

где Д<sub>м</sub> – плотность молока при 20 °C в градусах лактоденсиметра (ареометра).

Массовая доля сухого обезжиренного остатка в молоке обезжиренном (если необходимо):

$$COMO_{OBM} = C_{OBM} - \mathcal{K}_{OBM}. \tag{1.54}$$

Масса творога, полученного из обезжиренного молока, без учета потерь при выработке (теоретическая):

$$M_{TBO.T} = M_{OBM} \cdot (C_{OBM} - C_{CbIB}) / (C_{TBO} - C_{CbIB}),$$
 (1.55)

где Собм – массовая доля сухих веществ в обезжиренном молоке, %;

 $C_{CbiB}$  – массовая доля сухих веществ в творожной сыворотке, % ( $C_{CbiB}$  =5,8–6,2);

Ство – массовая доля сухих веществ в твороге обезжиренном, %.

Масса творога (нормативная), полученного из обезжиренного молока, с учетом потерь при выработке:

$$M_{TBO,H} = M_{TBO,T} \cdot (100 - H_{TB,B}) / 100,$$
 (1.56)

где  $H_{TB,B}$  – нормативные потери сухих веществ при выработке творога обезжиренного, %.

Потери при выработке нежирного творога:

$$\Pi_{\text{TB.B}} = M_{\text{TBO.T}} - M_{\text{TBO.H}} \,.$$
 (1.57)

Масса сливок для смешивания с обезжиренным творогом:

$$M_{CJ,C} = M_{TBO,H} \cdot \mathcal{K}_{TB} / \mathcal{K}_{CJ}. \tag{1.58}$$

Остаток сливок от сепарирования:

$$M_{CJ,OCT} = M_{CJ,C} - M_{CJ,C}$$
 (1.59)

Масса творога жирного:

$$M_{TBW} = M_{TBO.H} + M_{CJ.C}$$
 (1.60)

Масса готового продукта, фасованного в брикеты:

$$M_{TB\Phi} = M_{TBK} \cdot (100 - H_{\Pi.\Phi}) / 100$$
, (1.61)

где  $H_{\Pi,\Phi}$  – норма потерь творога в зависимости от вида фасовки и мощности производства.

Потери творога при фасовке:

$$\Pi_{\text{TB}.\Phi} = M_{\text{TB}X} - M_{\text{TB}\Phi} . \tag{1.62}$$

Массу сыворотки нормативной, полученной от производства творога, определяют по ее нормам сбора (75, 78, 80, 82 % от массы обезжиренного молока):

$$M_{CbIB.H} = M_{Obm} \cdot 78 / 100$$
. (1.63)