

**УКРАЇНА****(19) UA****(11) 106601****(13) C2****(51) МПК****A23G 1/50 (2006.01)****A23G 1/56 (2006.01)**

**ДЕРЖАВНА СЛУЖБА
ІНТЕЛЕКТУАЛЬНОЇ
ВЛАСНОСТІ
УКРАЇНИ**

(12) ОПИС ДО ПАТЕНТУ НА ВІНАХІД

(21) Номер заявки:	а 2011 10555	(72) Винахідник(и):	Годфрей Грехем (GB), Кеог Ендрю Джозеф (AU), Джексон Грехам Модслей (GB), Чілвер Іан (GB)
(22) Дата подання заявки:	03.02.2010	(73) Власник(и):	МОНДЕЛІЗ ЮК ХОЛДІНГС ЕНД СЕРВІСЕС ЛІМІТЕД, Cadbury House, Sanderson Road, Uxbridge UB8 1DH, United Kingdom (GB)
(24) Дата, з якої є чинними права на винахід:	25.09.2014	(74) Представник:	Льгова Майя Миколаївна, реєстр. №12
(31) Номер попередньої заявки відповідно до Паризької конвенції:	0901816.9	(56) Перелік документів, взятих до уваги експертизою:	US 5591474 A, 07.01.1997 EP 0248462 A1, 19.12.1987 US 5080923 A, 14.01.1992 US 2001/012536 A1, 09.08.2001 US 4084011 A, 11.04.1978 US 4267703 A, 19.05.1981
(32) Дата подання попередньої заявки відповідно до Паризької конвенції:	04.02.2009		
(33) Код держави-учасниці Паризької конвенції, до якої подано попередню заявку:	GB		
(41) Публікація відомостей про заявку:	10.10.2011, Бюл.№ 19		
(46) Публікація відомостей про видачу патенту:	25.09.2014, Бюл.№ 18		
(86) Номер та дата подання міжнародної заявки, поданої відповідно до Договору РСТ	PCT/GB2010/000176, 03.02.2010		

(54) СПОСІБ ОДЕРЖАННЯ ШОКОЛАДНОЇ КРИХТИ**(57) Реферат:**

Винахід належить до способу одержання шоколадної крихти, який включає а) постачання суміші молока і цукру або змішування молока і цукру у реакційній посудині, б) випаровування надлишкової рідини із суміші у реакційній посудині для утворення підсолоджененого згущеного молока, с) додавання какао-маси/лікеру до реакційної посудини під час та/або після стадій (а) та/або (б), d) піддавання суміші у реакційній посудині умовам, ефективним для спричинення кристалізації цукру в суміші, та е) висушування суміші для утворення шоколадної крихти, причому стадію (а) проводять таким чином, щоб реакційна посудина містила суміш цукру і молока із вмістом сухих речовин менше ніж 90 % і де стадію (е) проводять у тій самій реакційній посудині, що і стадії від (а) до (d).

UA 106601 C2

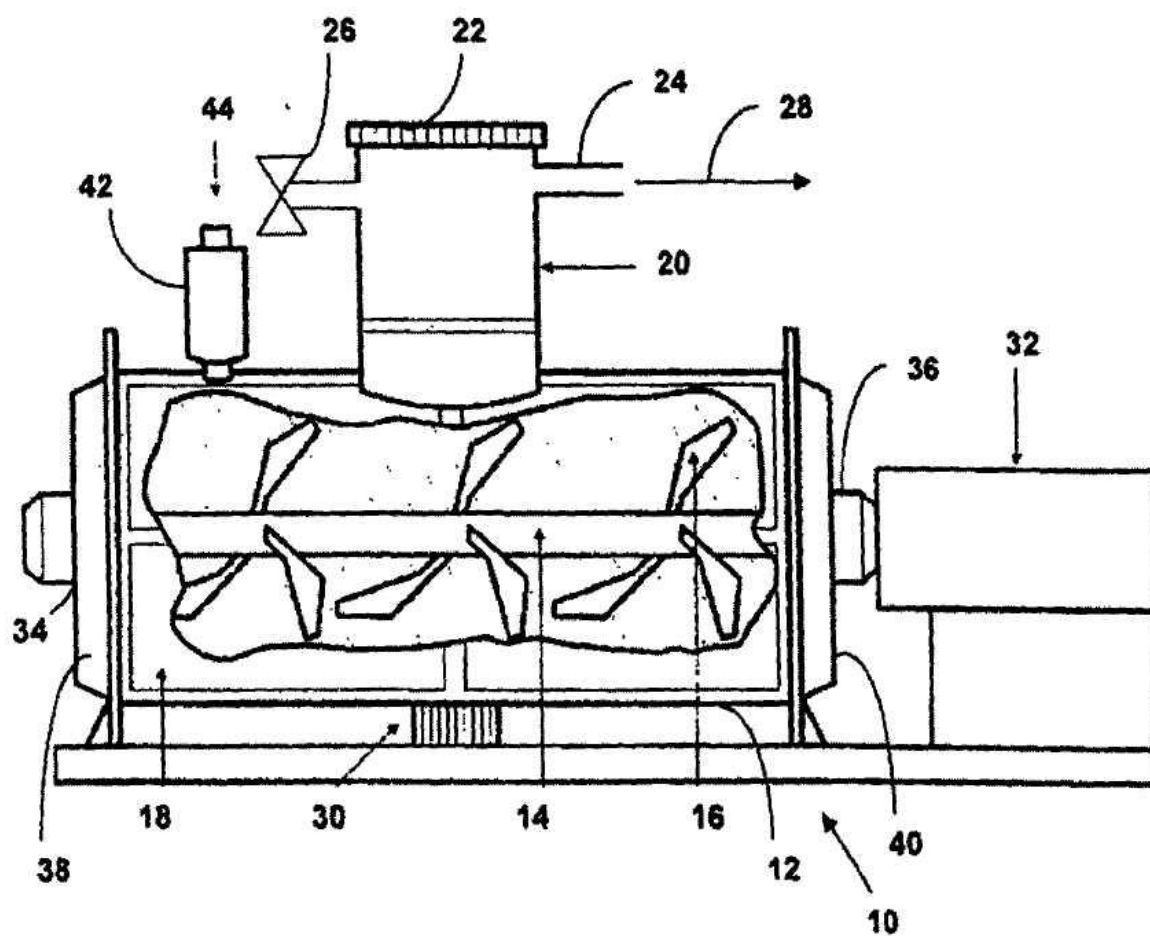


Fig. 1

Галузь техніки

Цей винахід стосується способу виготовлення шоколадної крихти. Зокрема, цей винахід стосується більш ефективного способу виготовлення шоколадної крихти, за яким початкове випаровування надлишкової рідини проводять у тій самій посудині, що її використовують для змішування та оброблення складників крихти.

Передумови винаходу

Застосування шоколадної крихти у виготовленні молочного шоколаду є добре відомим у шоколадній промисловості. Зокрема, низький вміст води та присутність цукру і какао (що містить антиоксиданти) забезпечують, що шоколадна крихта має набагато більш тривалий термін зберігання, ніж свіже молоко, з якого її виготовляють. Це, в свою чергу, усуває потребу у тому, щоб виготовлення готового шоколаду відбувалося у місці з великим доступом до молока.

Однак, може бути складно досягти ефективного виробничого процесу, що забезпечує стійку якість та смак крихти. Основною особливістю виробництва крихти є реакція Майяра між білками (присутніми в молоці та какао), водою та відновними цукрами (такими як лактоза, присутня в молоці), яка відповідає за утворення карамельних смаків у крихті. Піддавання надмірному впливу умов, що прискорюють цю реакцію (таким як тривале нагрівання та волога), призведе до одержання крихти, що має небажаний смаковий профіль, і тому його треба уникати.

Взагалі, виробництво крихти має у своєму складі низку стадій, якими є змішування інгредієнтів та оброблення суміші за певних умов для одержання продукту у вигляді крихти. Звичайно апарат для виготовлення крихти містить низку реакційних/змішувальних посудин, сполучених одна з одною для оброблення суміші відповідно до різних протоколів на різних стадіях реакції. Використання окремих реакційних/змішувальних посудин збільшує не лише загальну вартість апарату, але також поточні витрати і час, пов'язані з його обслуговуванням та чищенням.

В європейському патенті EP0248462 розкритий спосіб одержання сировини для молочного шоколаду, який має у своєму складі замішування та висушування концентрованої суміші молока, цукру та необов'язково какао-маси для утворення гомогенної маси. Обидва приклади, зазначені у цьому документі, описують змішування молока і цукру для утворення суміші, яку потім конденсують перед безперервним поданням у циліндричний барабан для подальшого оброблення.

Метою цього винаходу є одержання більш ефективного апарату та/або способу для одержання шоколадної крихти.

Суть винаходу

Відповідно до першого втілення винаходу забезпечений спосіб одержання шоколадної крихти, який має у своєму складі:

a) постачання суміші молока і цукру або змішування разом молока і цукру у реакційній посудині;

b) випаровування надлишкової рідини із суміші у реакційній посудині для утворення підсолоджене згущеного молока;

c) додавання какао-маси/лікеру до реакційної посудини під час та/або після стадії (a) та/або стадії (b);

d) піддавання суміші у реакційній посудині умовам, ефективним для спричинення кристалізації цукру в суміші; та

e) висушування суміші для утворення шоколадної крихти.

Винахід забезпечує спосіб, в якому випаровування проводять у змішувальній камері, без потреби в окремих посудинах для перероблення складників на шоколадну крихту. Це не лише знижує вартість будівництва апарату для виготовлення шоколадної крихти, але також підвищує продуктивність і дозволяє більш швидко очищення та обслуговування апарату. Було виявлено, що при застосуванні однієї посудини можна виготовити шоколадну крихту більш високої якості з особливо доброю текстурою, профілем оброблення та смаку. Вважають, що якість шоколадної крихти є безпосереднім результатом застосування однієї реакційної посудини, в якій до суміші можуть бути послідовно застосовані точні параметри оброблення на стадіях розвитку текстури та смаку. На відміну від цього, у попередньому рівні техніки застосовують різні посудини, коли складно контролювати параметри суміші між стадіями внаслідок потреби у перенесенні суміші до різних посудин для оброблення.

Відповідно до винаходу стадії (a)-(d) проводять в одній реакційній посудині. Стадія (e) може бути проведена в тій самій реакційній посудині, що й стадії (a)-(d). Альтернативно, стадія (e) може бути проведена в іншій реакційній посудині, ніж та, що її використовують для стадій (a)-(d).

В одному втіленні стадію (a) проводять таким чином, що реакційна посудина містить суміш молока і цукру із вмістом сухих речовин менше ніж 90 %, менше ніж 85 %, менше ніж 80 % або

менше ніж 75 %. Було виявлено, що є сприятливим починати процес з надлишком рідини, а потім випаровувати надлишок для утворення підсолодженого згущеного молока. У разі використання суміші з дуже високим вмістом сухих речовин можуть мати місце несприятливі ефекти внаслідок налипання суміші до реакційної посудини та недостатнього розвитку смаку.

5 Застосування надлишкової рідини мінімізує виробничі втрати, скорочує частоту чищення та зменшує кількість енергії, потрібної для подальшого здійснення зміни фази.

В одному втіленні стадію (c) проводять після стадії (b), тобто какао-масу/лікер додають до підсолодженого згущеного молока.

10 Є очевидним, що цей спосіб може бути застосований для одержання шоколадної крихти із сухого молока, натурального молока або їхньої суміші. Стадія (a) може додатково включати додавання води. Якщо у способі використовують сухе молоко, спочатку його змішують з водою. Якщо молоко є натуральним, воно може містити концентроване натуральне молоко. За потреби, спосіб може додатково мати у своєму складі додавання сухих речовин молока до реакційної посудини перед проведенням стадії (d).

15 Цукром може бути будь-який природний цукор. В одному втіленні цукор вибирають з одного або більше із цукрози, декстрази, сухих речовин глюкозного сиропу, фруктози, лактози та мальтози. В окремому втіленні цукром є цукроза.

20 Стадії (b) та/або (d) можуть включати нагрівання суміші. Суміш можна нагрівати при зниженому тиску. Поєднання тепла зі зниженим тиском знижує температуру кипіння суміші і таким чином знижує ризик присутності "спалених" смаків в одержаному продукті у вигляді крихти, а також запобігає забрудненню посудини.

Спосіб може додатково мати у своєму складі стадію додавання жиру до суміші перед або на стадії (e). Жиром може бути масло какао, молочний жир, еквівалент масла какао (ЕМК), замісник масла какао (ЗМК), рослинний жир, що є рідким при стандартній температурі і тиску довоколишнього середовища (СТТДС, 25 °C і 100 кПа), або будь-яка їхня комбінація. ЕМК визначені у Директиві 2000/36/ЄС. До підходящих ЕМК належать масло з горіху басія, жир Борнео, масло з горіху тенгкванг, пальмова олія, сал, масляне дерево, масло кокум та ядро манго. ЕМК можуть бути використані у поєднанні з маслом какао. Додавання жиру до суміші призведе до збільшення загального вмісту жиру у крихті та прискорюватиме стадію висушування. Також буде очевидним, що збільшення вмісту жиру може бути бажаним для того, щоб шоколадний кондитерський виріб, виготовлений із крихти, мав покращені смакові якості та бажані характеристики танення.

Спосіб може додатково мати у своєму складі стадію:

f) формування шоколадної крихти у брикети.

35 Брикети дозволяють легко обробляти і транспортувати крихту. Звичайно досвідченому спеціалістові також будуть очевидними інші шляхи зменшення розміру крихти до придатних до оброблення шматків.

У другому втіленні винаходу забезпечена шоколадна крихта, одержана із застосуванням описаного вище способу.

40 У третьому втіленні винаходу забезпечений кондитерський виріб, одержаний із застосуванням описаної вище шоколадної крихти.

У четвертому втіленні винаходу забезпечений апарат для виробництва шоколадної крихти, який містить:

45 а) одну реакційну посудину для уміщування та змішування молока, цукру або їхньої суміші та необов'язково какао-маси/лікеру;

b) засіб для випаровування надлишкової рідини із суміші у реакційній посудині;

c) засіб для піддавання суміші у реакційній посудині умовам, ефективним для спричинення кристалізації цукру у суміші;

d) засіб для висушування суміші для утворення шоколадної крихти; та

50 e) засіб для випускання шоколадної крихти.

Відповідно до цього втілення апарат містить одну реакційну посудину, до якої прикріплені або входять засоби (b) і (c). За потреби, засоби (d) та/або (e) також можуть бути прикріплені до однієї реакційної посудини або входити до неї. Альтернативно, засіб (d) та/або (e) може бути прикріплений або входити до різних реакційних посудин.

55 Засобом для випаровування надлишкової рідини із суміші у реакційній посудині може бути випаровувальний пристрій. Засобом для піддавання суміші у реакційній посудині умовам, ефективним для спричинення кристалізації цукру у суміші, може бути пристрій для кристалізації цукру. Засобом для висушування суміші для утворення шоколадної крихти може бути висушувальний пристрій. Засобом для випускання шоколадної крихти може бути випускний пристрій. Реакційна посудина може мати по суті циліндричний корпус із встановленим у ньому

змішувальним засобом. Спеціалістові у цій галузі техніки будуть очевидними низка змішувальних приладів для застосування у таких реакційних посудинах. Змішувальний засіб може містити одне або більше змішувальні леза або лопаті. Одне або більше змішувальні леза або лопаті можуть бути прикріплені до вала, виконаного з можливістю обертання у

5 циліндричному корпусі. Альтернативно, посудина може бути виконана з можливістю обертання навколо вала. В іншій альтернативі посудина може обертатись та мати одне або більше змішувальні леза або лопаті, розміщені навколо внутрішньої частини посудини.

Засобом для випаровування надлишкової рідини та/або піддавання суміші умовам, ефективним для спричинення кристалізації цукру у суміші, може бути нагрівальний засіб. Засіб

10 для випаровування надлишкової рідини та/або піддавання суміші умовам, ефективним для спричинення кристалізації цукру у суміші, може додатково містити засіб для зниження тиску. Нагрівальний засіб може містити низку приладів, придатних для нагрівання суміші, таких як нагрівальні елементи, прикріплені або включені до боку посудини, або нагрітий кожух, що оточує щонайменше частину посудини. У разі застосування нагрітого кожуха він може бути

15 нагрітий за допомогою рідини, такої як пара або вода. Засобом для зниження тиску може бути вакуумний насос. Засобом для випускання шоколадної крихти може бути просто отвір, утворений у стінці посудини, який може бути відкритий за потреби.

Докладний опис винаходу

Тепер буде описане конкретне втілення цього винаходу лише як приклад із посиланням на

20 додані креслення, де:
на Фігурі 1 показана схема в розрізі апарату, що його використовують відповідно до цього винаходу; та

на Фігурі 2 показана схематична блок-схема, що ілюструє різні стадії, що їх використовують у способі за цим винаходом.

Із посиланням на Фігуру 1, показаний реактор 10, який коротко містить по суті циліндричну реакційну посудину 12, що має один горизонтальний вал 14, виконаний з можливістю обертання навколо центру посудини. Низка лопатей мішалки 16 відходять від вала 14 у положення, близьке до внутрішньої поверхні посудини 12, так що при обертанні вала лопаті проходять

30 близько від внутрішньої поверхні та підмітають всю внутрішню поверхню посудини. Зовнішня поверхня посудини 12 покрита низкою кожухів 18, розділених на різні секції, крізь які можуть протікати рідини для нагрівання та охолодження посудини під час роботи.

Посудина 12 має конденсаційну башту 20, що проходить вертикально вгору від центрального місця у посудині. Башта 20 утворена з великого циліндричного подовження, що має діаметр приблизно 1/4 від розміру діаметру самої посудини 12. Башта 20 закінчується

35 знімною накладною пластиною 22 та має випускний отвір 24, сполучений із системою оброблення пари (не показана) для оброблення пари 28, і башта 20 також містить впускні клапани 26 для рідини.

В основі посудини 12 передбачений випускний клапан 30, який використовують для випускання готового продукту.

Вал 14 приводить в дію потужний двигун 32, здатний мати коефіцієнт швидкості приблизно 100 об./хв. Обертання вала 14 забезпечується за допомогою механічних ущільнень вала 34, 36, розміщених у торцевих заглушках 38, 40, встановлених з обох країв посудини 12. Крізь механічні ущільнення вала 34, 36 протікає вода під тиском для охолодження та змащування ущільнювальних поверхонь. Ущільнення захищені від температури, тиску і за потреби також

45 можуть мати перемикачі рівня потоку.

Посудина 12 також має додатковий впускний отвір для порошку 42, що проходить вертикально від посудини, крізь який порошкоподібні складники 44 можуть бути введені у посудину 12 за потреби.

При використанні реактор 10 застосовують для одержання шоколадної крихти з різноманітних складників. Загалом, молоко, цукор і какао-масу та/або лікер вводять у посудину через впускний клапан 26 та/або впускний отвір для порошку 42. Впускний отвір, що його використовують для конкретного складника, залежить від того, чи перебуває складник у рідкій або порошкоподібній формі 44, а у деяких випадках використовують лише впускний клапан для рідини. Складники можуть бути додані одночасно або послідовно за потреби. Під час введення працює двигун 32 для обертання вала 14, і у цей час леза мішалки 16 ретельно змішують складники. Посудина 12 є по суті герметичною під час змішування, оскільки вона ущільнена з обох кінців за допомогою торцевих заглушок 38, 40, і вал 14 вільно обертається у межах механічних торцевих ущільнень 34, 36.

Під час змішування кожухи 18 нагрівають гарячою рідиною (такою як вода або пара) до

60 конкретної температури для випаровування надлишкової рідини із суміші у пару. Пара

утворюється у башті 20, і пару 28 видаляють через випускний отвір 24 для подальшого оброблення системою оброблення пари (яку буде більш докладно описано нижче). Кожухи 18 піддають різним параметрам нагрівання та охолодження, що відповідають застосовуваному протоколу конкретної шоколадної крихти. Після кристалізації цукру крихту висушують і випускають через випускний клапан 30 для подальшого оброблення, зберігання або транспортування. Для полегшення очищення та обслуговування накладна пластина 22 на башті є знімною, що забезпечує доступ до внутрішньої частини посудини 12.

Реактор 10 є надзвичайно ефективним змішувачем, і змішування інгредієнтів здійснюється за більш короткий проміжок часу порівняно з традиційним пристроєм, що потребує окремих змішувальних посудин для випаровування надлишкової рідини з вихідної суміші. Башта 20 знижує швидкість газу та перенесення сухих речовин на стадії перетікання висококалорійного газу при низькому тиску, що відбувається під час кристалізації. Двигун 32 має розмір, потрібний для витримування потужності, що є необхідною на піку кристалізації. Швидкість вала 14 також може бути автоматично знижена за допомогою двигуна 32, якщо номінальна потужність приводу є надмірною впродовж певного періоду часу.

Із посиланням на Фігуру 2, показана схематична блок-схема та графік здійснення способу, які ілюструють загальні стадії, що їх використовують у способі за цим винаходом. Літери, використані на Фігурі 2, мають таке розшифрування:

- A. Натуральне молоко.
- B. Концентроване молоко.
- C. Сухі речовини молока та цукор.
- D. ПЗМ.
- E. Початкова кристалізація.
- F. Кінцева кристалізація.
- G. Сухий матеріал.
- H. Крихта.
- I. Нагрівання та вакуумування.
- J. Випаровування.
- K. Вода як пара та конденсат.
- L. Нагрівання.
- M. Какао-лікер/какао-маса.
- N. Вакуумування.
- O. Випаровування.
- P. Вода як пара/конденсат.
- Q. Вода як пара/конденсат.
- R. Вода як пара/конденсат.
- S. Нагрівання та вакуумування.
- T. S. Загальний вміст сухих речовин.

При використанні натурального молока (A) його спочатку кладуть у реактор і нагрівають в умовах вакууму (I), щоб відбулося випаровування (J) надлишкової рідини. Надлишкова рідина витісняється як вода у вигляді пари і конденсату (K). При використанні концентрованого молока (B) його змішують із сухими речовинами молока та цукром (C) для утворення ПЗМ (D). Суміш нагрівають (L), і додають какао-лікер/масу (M). Під час нагрівання застосовують вакуумування (N) для ініціювання кристалізації, і надлишкову рідину піддають випаровуванню (O) та видаляють як воду у вигляді пари/конденсату (P). Воду як пару/конденсат (Q) випускають під час початкової кристалізації (F). Зрештою, суміш піддають нагріванню та вакуумуванню (S) для висушування матеріалу (G), що знову призводить до видалення води у вигляді пари/конденсату (R) для одержання продукту у вигляді крихти (H).

Система оброблення пари, що здійснює видалення води у вигляді пари/конденсату після випаровування, базується на вакуумній системі. Існує три стадії у способі одержання крихти в реакторі, коли необхідна вакуумна система: (i) під час випаровування при низькому тиску згущеного молока; (ii) на стадії кристалізації при низькому тиску; та (iii) під час процесу висушування.

Вода випаровується через башту 20 і проходить крізь такі компоненти:

Конденсатор - конденсатор є великим кожухотрубним теплообмінником, встановленим вертикально таким чином, що оброблювана пара проходить на боці труби. Труби застосовують для уникнення блокування будь-якою сухою речовиною, що переноситься з реактора. Велика площа поверхні є необхідною для конденсації надвисокого навантаження парою при низькому тиску під час кристалізації та одразу після неї.

Приймач конденсату - де це потрібно, конденсат збирається у посудині під конденсатором. У реакторах для натурального молока застосовують вимірювання ваги зібраного конденсату на фазі випаровування молока для визначення кінця процесу випаровування та запускання наступної стадії способу.

5 Вакуумний насос - вакуумний насос досягає тиску 5-9 кПа. Введення рідин (молока і какао-лікеру/маси) у реактор 10 загалом відбувається через дросельні клапани, встановлені на башті 20. Порошки (сухе молоко, цукор) завантажують через основний корпус машини.

Зволожування сухого молока є необхідним, якщо молочний складник принаймні частково утворений з порошку. Воду додають або до сухого молока, або після змішування сухого молока з цукром. Цей порошок і воду змішують незадовго перед початком нагрівання.

Нагрівання - нагрівання регулюють тиском/температурою пари та вакуумом. Застосування вакууму знижує температуру кипіння, а застосування пари при низькому тиску для нагрівання знижує температуру поверхні і таким чином сприяє перешкодженню пригорання. Звичайно мішалку запускають на високій швидкості при нагріванні.

15 Випаровування - випаровування здійснюють нагріванням суміші до температури від 90 °C до 100 °C при зниженому тиску приблизно 24 кПа впродовж приблизно 30 хвилин. Стадія випаровування молока відбувається при зниженому тиску для максимізації теплопередачі. Може трапитись спінювання та скипання молока у конденсатор при зниженні тиску нижче від тиску кипіння при поточній температурі маси. За процесом звичайно спостерігають і ним керують шляхом вимірювання зібраного конденсату, хоча також можна застосовувати оцінювання точки кипіння.

Регулювання % загального вмісту сухих речовин - бажано скоригувати суміш таким чином, щоб загальний вміст сухих речовин, присутніх у підсолодженному згущеному молоці, становив від 75 % до 90 % відносно суміші.

25 Нагрівання і додавання какао-лікеру/маси - після досягнення правильного вмісту сухих речовин у підсолодженному згущеному молоці (ПЗМ) вакуум випускають, і ПЗМ нагрівають паром у кожусі 18 до близько 85 °C впродовж близько 10-60 хвилин. Потім додають какао-лікер/масу, і масу нагрівають, охолоджують або температуру підтримують у межах від 80 °C до 110 °C. У цей час подання пари до кожуха 18 відключають, кожух вентилують і знову створюють вакуум, щоб ініціювати початкову кристалізацію (F).

30 Кристалізація (F) - відбувається тоді, коли маса матеріалу в реакторі 10 перетворюється з рідини, пастоподібної сухої речовини на по суті сухий матеріал кристалізацією цукрози або цукру. Стадія способу перед кристалізацією повинна доставити масу, що має збережену в ній достатню енергію, так щоб при застосуванні вакууму випаровувалася достатня кількість води, внаслідок чого могла розпочатися кристалізація (E) і поширитись по масі. У разі недостатності енергії (внаслідок низького тиску перед кристалізацією або через високу вологість) маса не кристалізуватиметься та розкришиться і може або застопорити рух, або вивільнити жир. Якщо зберігається забагато енергії, дуже висока швидкість кристалізації цукрози спричинить утворення дуже дрібних кристалів разом з перенесенням великої кількості пилу до конденсатора. Кристалізація цукру відбувається шляхом піддавання суміші температурі близько 40 100 °C при зниженому тиску приблизно 15 кПа впродовж 10-20 хвилин.

Висушування - негайно після кристалізації крихта перебуває при температурі близько 60 °C і є надзвичайно хімічно активною, швидко розкриваючи смаки внаслідок реакції молочного білка та лактози (реакція Майяра). Це відбувається на додаток до будь-якого смаку, що розкрився перед кристалізацією, коли наявна більша кількість вологи від какао-лікеру. Висушування відбувається при температурі від 70 °C до 80 °C близько 25 хвилин.

Тиск спочатку утримують на низькому рівні для випаровування певної кількості залишкової вологи, тим самим знижуючи температуру маси під час кристалізації. Пароутворювальне охолодження є набагато більш ефективним, ніж будь-яка інша форма охолодження, оскільки воно видаляє тепло з хімічно реактивних ділянок (де концентруються волога, лактоза та молочний білок при кристалізації цукрози).

Після того як реакції були "погашені", можна або продовжувати висушування для досягнення кінцевого потрібного вмісту вологи при низькому тиску, або дозволити, щоб тиск повільно піднімався для припинення випаровування та продовження реакцій утворення смаків.

55 Охолодження - щойно крихта висохла, вона навряд чи змінить смак впродовж години або близько цього, якщо температура є нижчою від близько 80 °C. Якщо охолодження є необхідним, крихту охолоджують до близько 30 °C впродовж близько 120 хвилин.

Пастування (необов'язкове) - у деяких втіленнях жир додають безпосередньо до матеріалу у реактор і випускають пасту, тоді як в інших втіленнях суху крихту випускають для більш пізнього змішування.

Випускання - випускання з реактора звичайно відбувається через встановлений у дні випускний клапан і звичайно воно є досить швидким.

Приклад 1 - Натуральне молоко

Початковий процес:

5 Вихідні інгредієнти завантажують у змішувальну посудину, і вал обертають на низькій швидкості. Молоко і цукор завантажують у реактор, і вал обертають на наперед встановленій швидкості. Запускають вакуумну систему, і тиск випаровування знижують. Потім відкривають парові та конденсатні клапани.

Випаровування та нагрівання:

10 Суміш молока і цукру випаровують до 85-88 % від вмісту сухих речовин при нагріванні суміші до близько 85-95 °C при зниженому тиску приблизно 24 кПа впродовж 30 хвилин. Кінцеву точку визначають вимірюванням ваги зібраного конденсату. Вакуумну систему зупиняють для порушення вакууму, і конденсат викачують у збірник. Розпочинають завантажування розплавленого какао-лікеру (~50 °C) до посудини для зважування какао-лікеру, так щоб какао-лікер вже перебував у посудині для подавання какао-лікеру над реактором. Реактор додатково нагрівають до температури "додавання какао-лікеру", яка звичайно становить 95-105 °C.

Додавання какао-лікеру:

Какао-лікер з посудини для зважування завантажують у реактор і продовжують нагрівання до температури "увімкнення вакууму". Какао-лікер часто має західноафриканське або азійське походження із вмістом жиру від 50 до 56 % та нежирних сухих речовин какао від 40 до 48 %.

Спускання вакууму та кристалізація:

В умовах вакууму і температури парові та вентиляційні кожухи вимикають. Швидкість двигуна знижують до близько 50 %, і запускають вакуумну систему при повністю відкритому регульовальному клапані. Спускання вакууму розпочинають при приблизно 15 кПа/хв., і реактор нагрівають або охолоджують до близько 100 °C впродовж 10-20 хвилин. Розпочинають випаровування, і паста з крихти охолоджується і згущується. Потужність приводу підвищують поступово, а потім швидше при продовженні процесу. Кристалізацію розпочинають змішувальною дією, і масу змінюють з пасти на порошок зі швидким виділенням пари. На цьому етапі потужність знижують, і відбувається "пік" тиску, тоді як виділена пара ненадовго переповнює конденсатор і чинить вплив на вакуумний насос. Потім процес продовжується або у вигляді утворення смаків і висушування, або безпосередньо переходить до висушування.

Кінцеве висушування:

Тиск встановлюють до заданого значення висушування, і крихту нагрівають до приблизно 80 °C впродовж 25 хвилин. Нагрівання продовжують при низькому тиску (3,5-10 кПа) до завершення висушування. Потім парові та вентиляційні кожухи вимикають, вакуумні та вентиляційні системи вивільнюють, а конденсатну посудину дренують.

Охолодження:

За потреби, до реакторного кожуха вводять холодну воду впродовж 120 хвилин для охолодження крихти до близько 30 °C.

40 Додавання жиру:

За потреби, додають жир і домішують до крихти.

Випускання:

Зрештою, відкривають випускні та вентиляційні клапани і запускають двигун на низькій швидкості для прискорення випускання через випускний клапан.

45 Приклад 2 - Сухе молоко

Початковий процес:

Реактор запускають на низькій швидкості, і завантажують сухе молоко та цукор у змішувальну посудину. Суміш залишають висихати, і потім у реактор завантажують воду та гомогенізують на низькій швидкості. Після цього реактор запускають на більшій швидкості і відкривають парові та конденсатні клапани.

Нагрівання:

Потім пасту молоко/цукор/вода нагрівають до температури 85-95 °C при зниженому тиску близько 24 кПа впродовж приблизно 30 хвилин для одержання суміші із вмістом 85-88 % сухих речовин. Розпочинають завантажування какао-лікеру до посудини для зважування какао-лікеру, і реактор нагрівають до температури "додавання какао-лікеру".

Додавання какао-лікеру:

Какао-лікер із зважувальної посудини завантажують у реактор, і нагрівання продовжують до температури "включення вакууму".

Спускання вакууму та кристалізація:

Парові та вентиляційні кожухи вимикають, швидкість знижують до 50 %, і в цей момент двигун має максимальний обертальний момент. Вакуумну систему запускають при повністю відкритому регульовальному клапані. Вакуум спускають до 15 кПа/хв., і тиск поступово знижують до контрольної точки кристалізації, а температуру реактора збільшують до 100 °С впродовж 10-20 хвилин. Починається випаровування, і паста охолоджується і згущується. Потужність приводу спочатку підвищують поступово, а потім швидше при продовженні процесу. Потім розпочинають кристалізацію змішувальною дією, і масу змінюють з пасту на порошок поряд зі швидким утворенням пари. Потім знижують потужність, і випаровування триває до досягнення температури кінцевої точки або до спливу часу висушування. Може бути застосована пара для досягнення температури кінцевого висушування. Потім процес продовжується або у вигляді утворення смаків і висушування, або переходить безпосередньо до висушування.

Кінцеве висушування:

Тиск знижують, і крихту нагрівають до приблизно 80 °С впродовж близько 25 хвилин. Нагрівання продовжують при низькому тиску до завершення висушування. Парові та вентиляційні кожухи вимикають, а вакуумну та вентиляційну систему звільнюють. Потім конденсатну посудину дренують.

Охолодження:

За потреби, додають холодну воду до кожуха реактора впродовж 120 хвилин для охолодження крихти до близько 30 °С.

Додавання жиру:

За потреби, додають жир і домішують до крихти.

Випускання:

Випускний і вентиляційний клапани відкривають, і крихту випускають крізь випускний клапан.

Наведені вище втілення не призначені для обмеження обсягу охорони, забезпеченого формулою винаходу, але мають на меті описати приклади того, як винахід може бути запроваджений на практиці.

ФОРМУЛА ВИНАХОДУ

1. Спосіб одержання шоколадної крихти, який включає:

а) постачання суміші молока і цукру або змішування молока і цукру у реакційній посудині, б) випаровування надлишкової рідини із суміші у реакційній посудині для утворення підсолоджене згущене молоко,

с) додавання какао-маси/лікеру до реакційної посудини під час та/або після стадій (а) та/або (б),

д) піддавання суміші у реакційній посудині умовам, ефективним для спричинення кристалізації цукру в суміші, та

е) висушування суміші для утворення шоколадної крихти, який **відрізняється** тим, що стадію (а) проводять таким чином, щоб реакційна посудина містила суміш цукру і молока із вмістом сухих речовин менше ніж 90 % і де стадію (е) проводять у тій самій реакційній посудині, що і стадії від (а) до (д).

2. Спосіб за п. 1, який **відрізняється** тим, що молоком є сухе молоко.

3. Спосіб за п. 2, який **відрізняється** тим, що стадія (а) додатково включає додавання води.

4. Спосіб за п. 1, який **відрізняється** тим, що молоко містить натуральне молоко.

5. Спосіб за п. 4, який **відрізняється** тим, що натуральне молоко містить концентроване натуральне молоко.

6. Спосіб за п. 1, який **відрізняється** тим, що він додатково включає додавання сухих речовин до реакційної посудини перед проведенням стадії (д).

7. Спосіб за п. 1, який **відрізняється** тим, що стадія (б) та/або (д) включає нагрівання суміші.

8. Спосіб за п. 7, який **відрізняється** тим, що суміш нагрівають при зниженому тиску.

9. Спосіб за п. 1, який **відрізняється** тим, що він додатково включає стадію додавання жиру до суміші перед або на стадії (е).

10. Спосіб за п. 1, який **відрізняється** тим, що він додатково включає стадію:

ф) формування шоколадної крихти у брикеті.

11. Спосіб за п. 1, який **відрізняється** тим, що стадію (с) проводять після стадії (б).

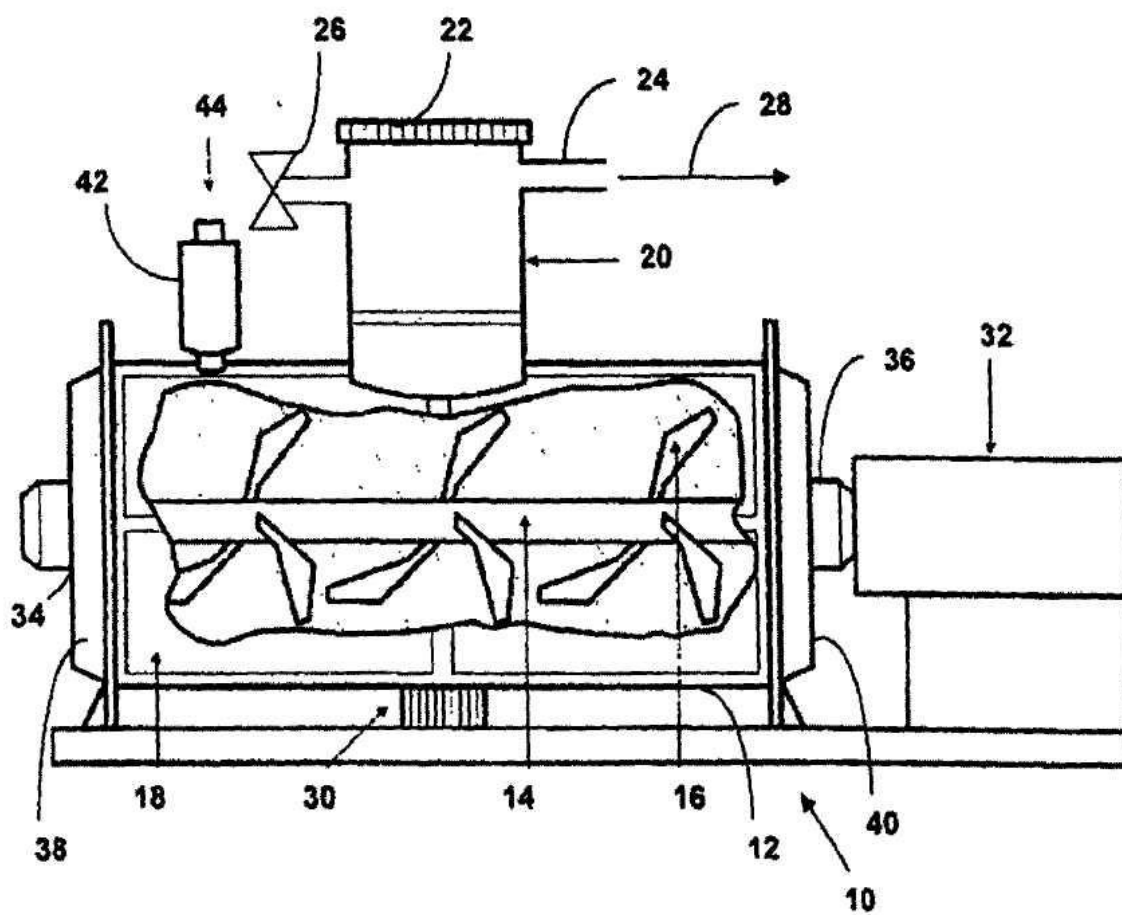
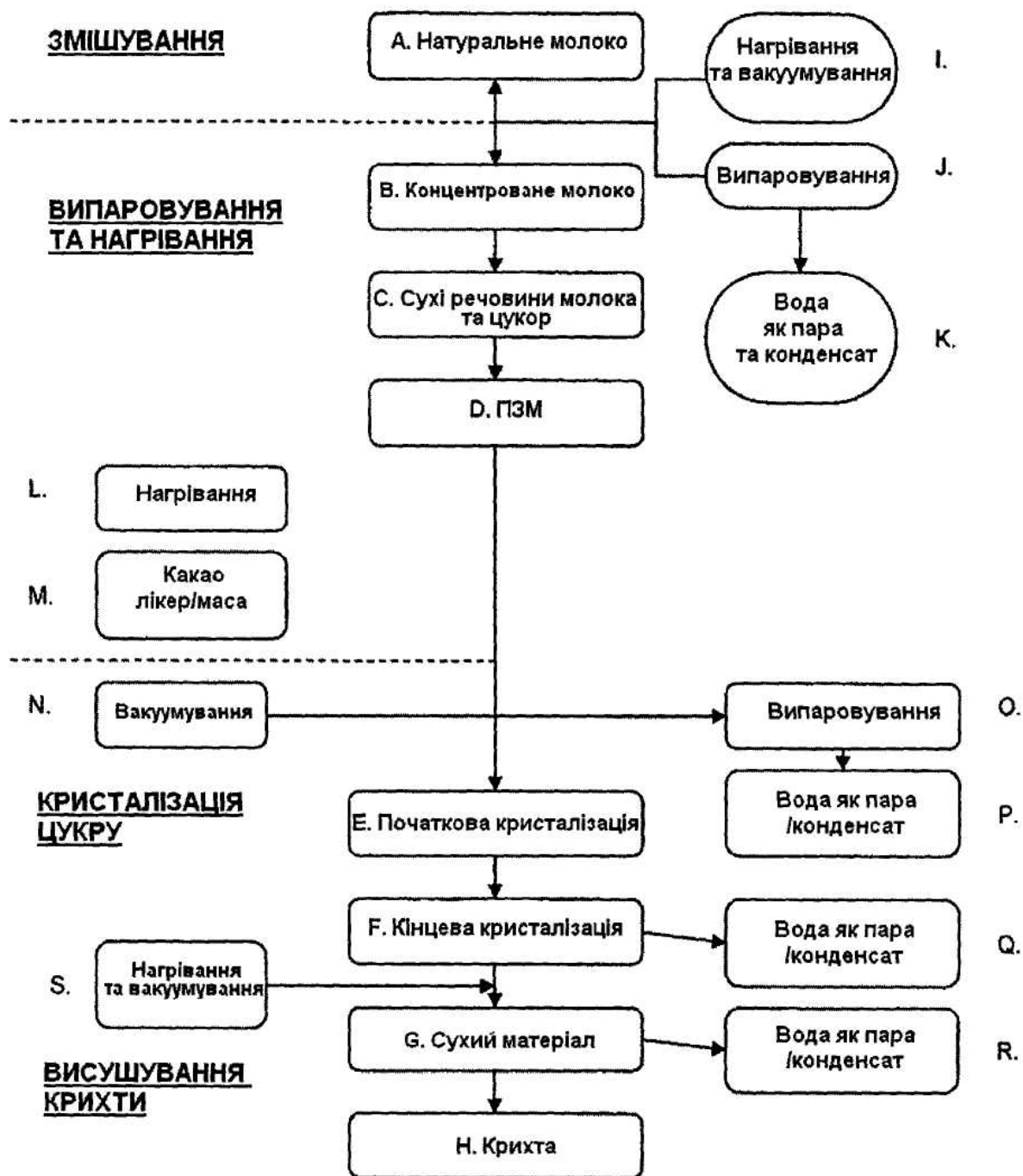


Fig. 1



Фіг. 2

Комп'ютерна верстка Л. Ціхановська

Державна служба інтелектуальної власності України, вул. Урицького, 45, м. Київ, МСП, 03680, Україна

ДП "Український інститут промислової власності", вул. Глазунова, 1, м. Київ – 42, 01601