



MD 624 Y 2013.04.30

REPUBLICA MOLDOVA



(19) Agenția de Stat
pentru Proprietatea Intelectuală

(11) **624** ⁽¹³⁾ **Y**
(51) Int.Cl: *C11B 1/08* (2006.01)
C11B 1/10 (2006.01)
A23J 1/12 (2006.01)

(12) **BREVET DE INVENȚIE
DE SCURTĂ DURATĂ**

În termen de 6 luni de la data publicării mențiunii privind hotărârea de acordare a brevetului de invenție de scurtă durată, orice persoană poate face opoziție la acordarea brevetului

(21) Nr. depozit: s 2012 0161
(22) Data depozit: 2012.11.12

(45) Data publicării hotărârii de
acordare a brevetului:
2013.04.30, BOPI nr. 4/2013

(71) Solicitant: INSTITUȚIA PUBLICĂ INSTITUTUL ȘTIINȚIFICO-PRACTIC DE
HORTICULTURĂ ȘI TEHNOLOGII ALIMENTARE, MD

(72) Inventatori: CARAGIA Vavil, MD; SIMAC Viorel, RO; NICOLAEVA Diana, MD;
PODOGOVA Marina, MD; JENAC Ana, MD; TÎRSÎNĂ Marina, MD

(73) Titular: INSTITUȚIA PUBLICĂ INSTITUTUL ȘTIINȚIFICO-PRACTIC DE
HORTICULTURĂ ȘI TEHNOLOGII ALIMENTARE, MD

(74) Mandatar autorizat: ȘURGALSCHI Ecaterina

(54) **Procedeu de obținere a extractului liposolubil și a produsului proteic din
germeni de grau**

(57) Rezumat:

1
Invenția se referă la biotehnologie, și
anume la un procedeu de obținere a extractului
liposolubil și produsului proteic din germeni de
grau, care pot fi utilizate în industria ali-
mentară, medicină și cosmetică.

Procedeul, conform invenției, constă în
aceea că materia primă se usucă la temperatura
de cel mult 70°C până la umiditatea de 6...8%,
timp de cel mult 10 min, se mărunțește până la
diametrul de 2...3 mm, după care se efectuează

2
5
10
15
extrația cu dioxid de carbon la presiunea de
22...25 MPa și temperatura de 45...60°C, timp
de 55...60 min, apoi se separă dioxidul de
carbon cu obținerea extractului liposolubil și a
produsului proteic și filtrarea ulterioară a
extractului liposolubil.

Revendicări: 1

MD 624 Y 2013.04.30

(54) Process for the production of a fat-soluble extract and a protein product from wheat germs

(57) Abstract:

1
The invention relates to biotechnology, namely to a process for the production of a fat-soluble extract and a protein product from wheat germs, which can be used in food industry, medicine and cosmetics.

The process, according to the invention, consists in that the raw material is dried at a temperature not exceeding 70°C up to the humidity of 6...8%, during at most 10 minutes,

2
is ground to a diameter of 2...3 mm, followed by extraction with carbon dioxide at a pressure of 22...25 MPa and a temperature of 45...60°C, during 55...60 minutes, then is separated the carbon dioxide with the production of the fat-soluble extract and the protein product and subsequent filtration of the fat-soluble extract.

Claims: 1

(54) Способ получения жирорастворимого экстракта и белкового продукта из зародышей пшеницы

(57) Реферат:

1
Изобретение относится к биотехнологии, а именно к способу получения жирорастворимого экстракта и белкового продукта из зародышей пшеницы, которые могут быть использованы в пищевой промышленности, медицине и косметике.

Способ, согласно изобретению, состоит в том, что сырье сушат при температуре не более 70°C до влажности 6...8%, не больше 10 мин, измельчают до диаметра 2...3 мм,

2
после чего осуществляют экстракцию диоксидом углерода при давлении 22...25 МПа и температуре 45...60°C, в течение 55...60 мин, затем отделяют диоксид углерода с получением жирорастворимого экстракта и белкового продукта и последующей фильтрацией жирорастворимого экстракта.

П. формулы: 1

Descriere:

Invenția se referă la biotehnologie, în particular la un procedeu de obținere a extractului liposolubil și produsului proteic din germeți de grâu, care pot fi utilizate în industria alimentară, medicină și cosmetică.

5 Dintre produsele cerealiere, una din cele mai valoroase surse de vitamina E și acizi grași mono- și polinesaturați sunt germeții de grâu. Germeții și învelișul boabelor de grâu conțin carotenoizi, tocoferoli, acizi grași polinesaturați (linoleic, linolenic etc.), vitaminele grupei B și proteine similare după valoarea biologică proteinelor albușului de ou. Conținutul înalt de vitamine este caracteristica specifică a uleiului din germeți de grâu. De menționat că în comparație cu alte uleiuri vegetale, uleiul din germeți de grâu conține o cantitate importantă de vitamina E. Uleiul din germeți de grâu posedă proprietăți antioxidante datorită conținutului înalt de tocoferoli.

10 În prezent, în Republica Moldova nu există întreprinderi de separare a germeților de grâu din tărâță, aceștia fiind utilizați în special pentru hrana animalelor. În cele din urmă sunt utilizate necorespunzător până la 100 mii tone pe an de materie primă de calitate înaltă care ar putea fi folosită în industria alimentară.

15 Sunt cunoscute procedeele de extragere a uleiului din germeți de culturi cerealiere [1] și de obținere a uleiului din germeți de grâu [2], care includ mărunțirea materiei prime, hidroliza cu diferite enzime, extracția cu solvenți organici și eliminarea acestora. Aceste procedee presupun tratarea termică în intervalul de temperaturi de la 88 la 100°C.

20 Dezavantajul acestor procedee constă în faptul că, în primul rând, se utilizează pentru extracție solvenți organici, care măjorează prețul final al produsului, procesul este îndelungat incluzând mai multe etape și nu permite obținerea unui produs ecologic, din cauza reziduurilor de solvenți organici. În al doilea rând, ridicarea temperaturii mai sus de 80°C, la orice etapă de prelucrare duce la denaturarea proteinelor, precum și la schimbarea conținutului acizilor grași, mai ales dacă materia primă înainte de presare a fost supusă tratamentului mecanic. La temperaturi mai mari de 100°C se observă degradarea vitaminelor, diminuându-se calitatea produsului. În al treilea rând, aceste procedee presupun tratarea preventivă a materiei prime la mori cu valțuri sau concasoare, care provoacă deformarea și mărunțirea, ca rezultat se mărește aciditatea uleiului obținut și se formează legături de peroxid, ceea ce diminuează calitatea acestuia.

25 Este cunoscut, de asemenea, procedeul de prelucrare a materiei prime cu conținut redus de lipide de tipul germeților de grâu, care sunt presați în camera de presare, fiind în același timp mărunțiți, tratați termic și amestecați. Materia primă este amestecată la temperatura de cel mult 80°C. Până la presare, materia primă este supusă uscării în strat subțire sau strat plastifiat până la umiditatea de 6...8%, la temperatura de cel mult 80°C. În timpul presării, când în camera de presare se atinge temperatura tehnologică, materia primă este plastifiată adăugându-se ulei obținut din aceeași materie primă sau apropiat după compoziția fizico-chimică [3].

40 Dezavantajul acestui procedeu este faptul că presarea materiei prime se efectuează la temperaturi ridicate (80°C), ceea ce afectează calitatea uleiului, degradând vitaminele, denaturând proteinele din șrotul de germeți de grâu, precum și randamentul mic în ulei, o cantitate însemnată rămânând în șrot.

45 Mai este cunoscut procedeul de extragere a uleiului și de obținere a produsului proteic din materie primă cu conținut redus de lipide, în special din germeți de grâu, care prevede curățarea materiei prime de impurități, uscarea acesteia până la umiditatea de 6...8%, presarea materiei prime și tratarea termică.

50 Uscarea se efectuează la temperatura de cel mult 70°C, timp de 10 min, iar prelucrarea termică se efectuează în strat fierbinte la temperatura de cel mult 70°C, timp de 5 min. Presarea se efectuează în două etape: după prima presare materia primă se răcește până la temperatura de cel mult 40°C, apoi este supusă celei de-a doua etape de presare. Uleiul obținut este filtrat și ambalat, iar produsul proteic este supus mărunțirii și cernerii [4].

55 Dezavantajul acestui procedeu este faptul că nu permite extracția totală a tocoferolilor din șrot, ulterior acest ulei nu poate fi utilizat ca sursă de vitamina E, de exemplu în scopuri profilactice.

Este cunoscut procedeul de pregătire a materiei prime care include mărunțirea materiei prime uscate, extracția acesteia cu alcool etilic și dioxid de carbon. În calitate de materie primă se utilizează culturi cerealiere care sunt mărunțite în aparatul de fărâmițare până la dimensiunea particulelor de 0,5...2 mm, iar extracția se realizează cu amestecul din alcool etilic și dioxid de carbon, în proporție de 10...20% alcool etilic și 80...90% dioxid de carbon. Extracția are loc la presiunea de 16...31 MPa și temperatura de 31,5...32°C, timp de 20...60 min, apoi se efectuează separarea fracționată a extractului la presiunea de 0,01...6,2 MPa și temperatura de (-8)...(+5)°C cu regenerarea ulterioară a solventului [5].

Dezavantajul acestui procedeu este faptul că acest regim este stabilit pentru mai multe tipuri de materii prime, dar nu este concretizat anume pentru germeii de grau. De asemenea în calitate de co-solvent se utilizează alcool etilic, care trebuie apoi eliminat din produs, iar produsul obținut nu se recomandă pentru fabricarea produselor cu proprietăți profilactice și dietetice. Fărâmițarea materiei prime până la dimensiunea particulelor de 0,5...2 mm duce la astuparea porilor membranei extractorului, îngreunând procesul de extracție.

Problema pe care o soluționează invenția constă în elaborarea unui procedeu cu regimuri optime de prelucrare complexă a germeilor de grâu în scopul fabricării produselor cu proprietăți profilactice și dietetice.

Procedeul de obținere a extractului liposolubil și a produsului proteic din germeni de grâu constă în aceea că materia primă se usucă la temperatura de cel mult 70°C până la umiditatea de 6...8%, timp de cel mult 10 min, se mărunțește până la diametrul de 2...3 mm, după care se efectuează extracția cu dioxid de carbon la presiunea de 22...25 MPa și temperatura de 45...60°C, timp de 55...60 min, apoi se separă dioxidul de carbon cu obținerea extractului liposolubil și a produsului proteic și filtrarea ulterioară a extractului liposolubil.

Rezultatul invenției constă în selectarea regimului optim de prelucrare complexă a germeilor de grâu, tratarea termică la temperaturi moderate în scopul creării produselor alimentare cu proprietăți profilactice și dietetice și păstrarea valorii biologice a fracției proteice apropiată de valoarea biologică a materiei prime, care este apoi transformată în făină din germeni de grâu.

Cercetările efectuate au demonstrat că tehnologia de extracție cu dioxid de carbon în stare supercritică este de perspectivă pentru crearea produselor alimentare, cum ar fi extractul liposolubil și produsul proteic, care pot fi utilizate în diferite ramuri ale industriei alimentare.

Se cunoaște că dioxidul de carbon supercritic (la temperaturi și presiuni ce depășesc punctul critic) se utilizează în calitate de solvent nepolar în scopul obținerii substanțelor biologice active în forma lor naturală, care se conțin în materia primă vegetală: și anume a vitaminelor liposolubile și provitaminelor, fitoncidelor, antioxidanților, substanțelor bactericide și bacteriostatice.

Datorită coeficientului de difuzie mare, dioxidul de carbon în stare supercritică are capacitatea de a dizolva componentele liposolubile din materia primă vegetală (germeni de grau).

Eficacitatea CO₂-extracției depinde de alegerea parametrilor optimi la care aceasta este realizată.

Conform cercetărilor efectuate, în aceste extracte se găsesc cele mai active forme ale tocoferolului: α -tocoferol – până la 123,6 mg/100 g extract și γ -tocoferol până la 67,55 mg/100 g extract. Conținutul în vitamina A ajunge până la 2900...3300 UI/g extract.

Doza zilnică recomandată de vitamina E este de 10 mg/zi, iar de vitamina A – de 4000...5000 UI/zi, deci extractul din germeni de grâu este o sursă importantă de aceste vitamine. Conținutul de vitamina E și A în extractele cercetate este prezentat în tab. 1.

Tabelul 1

Durata extracției, min	Randamentul, %	Conținutul de tocoferol, mg / 100 g			Vitamina A, UI/g
		α -tocoferol	γ -tocoferol	Suma tocoferolilor	
60	92	101,76	65,61	167,37	2900

5 A fost determinat conținutul a 12 acizi grași saturați și nesaturați, care sunt componenții majoritari ai uleiului cercetat, datele obținute sunt prezentate în tab. 2.

Tabelul 2

Acidul	Myristic 14:0	Palmitic 16:0	Palmitic oleic 16:1	Stearic 18:0	Oleic 18:1	Linoleic 18:2 omega-6	α -Linolenic 18:3 omega-3	Arahnic 20:0	Gadoleic 20:1	Erucic 22:1	Behenic 22:0	Lignoceric 24:0
	0,09	16,69	0,18	0,71	15,80	57,23	7,61	0,10	1,39	0,24	0,12	0,10

10

Conform tab. 2, CO₂-extractele din germeni de grâu conțin în cantități sporite acizi grași polinesaturați. Cea mai mare parte dintre aceștia fiind constituită de acidul linoleic – până la 57,23% și acidul linolenic 7,61%, iar acidul oleic până la 15,80%. Raportul omega 3:omega 6 este de 1:7,5, această valoare fiind apropiată de raportul ideal considerat a fi 1:5.

15

S-a determinat conținutul de aminoacizi în materia primă, CO₂-extract și șrot din germeni de grâu. Rezultatele obținute sunt prezentate în tab. 3.

Tabelul 3

20

Denumirea aminoacizilor	Germeni de grau	CO ₂ -extract	Șrot din germeni de grau
Ac.aspartic+asparagină	1,6669	0,0006	1,9521
Treonină	0,3676	0,0003	0,5642
Serină	0,8628	0,0010	0,7874
Ac.glutamic+glutamină	6,8691	0,0008	6,3885
Prolină	0,7795	0,0002	1,1123
Glicină	1,7398	0,0010	1,9513
Alanină	1,3926	0,0005	1,4040
Valină	0,8310	0,0005	0,9350
Cisteină	0,2821	0,0002	0,3464
Metionină	0,3736	0,0000	0,3978
Izoleucină	0,4745	0,0001	0,5350
Leucină	1,5527	0,0004	1,5954
Tirozină	0,4443	0,0004	0,4497
Fenilalanină	1,1872	0,0005	1,1822
Ac.gama-aminooleic	0,0791	0,0044	0,1485
Lizină	1,7924	0,0005	1,8454
Histidină	0,3651	0,0004	0,3473
Arginină	2,2071	0,0003	1,6283
Σ aminoacizilor	23,2674	0,0131	23,5708

25

Cantitatea de aminoacizi esențiali (histidina, izoleucina, leucina, lizina, metionina, fenilalanina, treonina, triptofanul, valina) în germenii de grâu reprezintă 29,84% față de totalul de aminoacizi, iar în șrotul după CO₂-extracție această valoare se mărește neînsemnat până la 31,4%. Dintre aminoacizii esențiali în germenii de grâu în cea mai

mare cantitate se conține lizină – 27,24% și leucină – 23,6% din conținutul total de aminoacizi esențiali, iar în cea mai mică cantitate: histidină – 5,5%, treonină – 5,6% și metionină – 5,7% din conținutul total de aminoacizi esențiali. Cifre apropiate s-au constatat și pentru aminoacizii esențiali ai șrotului după CO₂-extracție: lizină – 24,9% și leucină – 21,6% în cantitățile cele mai mari și histidină – 4,7% și metionină – 5,4% în cantitățile cele mai mici (spre deosebire de materia primă, cantitatea de treonină reprezintă 7,6% din conținutul total de aminoacizi).

Conform datelor tab. 2, rezultă că șrotul din germeni de grâu prezintă un produs alimentar bogat în acizi grași saturați și nesaturați.

În gemenii de grâu și în șrotul obținut se observă cantități (în %) apropiate ca valoare pentru fiecare dintre aminoacizi, în special: alanina, leucina, tirozina, fenilalanina și lizina. Acidul aspartic în combinație cu asparagina, treonina, prolina, glicina, valina, metionina, izoleucina și acidul gama-aminooleic se conțin în cantități puțin mai mari în șrot, iar serina, acidul glutamic în combinație cu glutamina, histidina și arginina în cantități mai mici.

Conform rezultatelor prezentate în tab. 3 se pot evidenția următoarele: conținutul de aminoacizi în șrotul din germenii de grâu practic nu se diferențiază de datele obținute pentru materia primă.

Șrotul din germeni de grâu poate servi drept sursă de proteine esențiale în scopul creșterii valorii biologice a produselor alimentare.

Astfel, procedeul solicitat permite obținerea randamentului de extracție de 92%, extragerea acizilor grași polinesaturați omega 3 și omega 6 în raport de 1:7,5, ce se recomandă în alimentația cu destinație profilactică. Produsul proteic obținut (șrotul) conține 31,4% proteine și doar 0,5% lipide, deci acest produs poate fi utilizat pentru fortificarea produselor alimentare cu substanțe proteice.

Exemple de realizare a invenției

Exemplul 1

Germenii de grâu sunt supuși curățării calitative de impurități mecanice și organice. Se efectuează tratarea preventivă care include uscarea până la umiditatea de 6% și temperatura maximă de 70°C, timp de maxim 10 min. Germenii de grâu mărunțiți, cu masa de 360 g, se plasează în vasul pentru extracție, după care instalația de laborator de tip HA 120...50...01C se include în regim de lucru, fiind racordată printr-un sistem de conducte și robinete la recipientul care conține CO₂. Prin sistemul de conducte CO₂ trece în sistemul de răcire, unde se răcește până la 2...4°C, pentru a asigura starea lichefiată a acestuia, ulterior pătrunde în vasul pentru extracție, unde presiunea programată este de 21,0 MPa și temperatura de 48°C, antrenând cu sine moleculele componentelor lipidice. În vasul separator, cu presiunea și temperatura mai mică decât în vasul de extracție, se condensează extractul liposolubil și apoi se colectează în recipiente curate și uscate. Se obțin 23 g de extract liposolubil în primul separator și 15 g de extract în separatorul doi.

În vasul de extracție rămâne șrotul – produsul proteic, cu masa de 322 g. Durata procesului de CO₂-extracție constituie 57 min. Apoi extractul liposolubil se filtrează și se transportă la ambalare. Produsul proteic (șrotul) de asemenea este supus ambalării.

Exemplul 2

Germenii de grâu sunt supuși curățării calitative de impurități mecanice și organice. Se efectuează tratarea preventivă care include uscarea până la umiditatea de 7% la temperatura maximă de 70°C, timp de maxim 10 min. Germenii de grâu mărunțiți, cu masa de 360 g, se plasează în vasul pentru extracție, după care instalația de laborator de tip HA 120...50...01°C se include în regim de lucru, fiind racordată printr-un sistem de conducte și robinete la recipientul care conține CO₂.

Prin sistemul de conducte CO₂ trece în sistemul de răcire, unde se răcește până la 2...4°C, ulterior pătrunde în vasul pentru extracție, unde presiunea programată este de 22,0 MPa și temperatura de 45°C, antrenând cu sine moleculele componentelor lipidice, în vasul separator, cu presiunea și temperatura mai mică decât în vasul de extracție, se condensează extractul liposolubil, apoi se colectează în recipiente curate și uscate. Se obțin 24 g de extract liposolubil în primul separator și 16 g de extract în separatorul doi. În vasul de extracție rămâne șrotul – produsul proteic, cu masa de 320 g. Durata procesului de CO₂-extracție constituie 55 min. Apoi extractul liposolubil se filtrează și se transportă la ambalare. Produsul proteic (șrot) de asemenea este supus ambalării.

Exemplul 3

5 Germeii de grâu sunt supuși curățării calitative de impurități mecanice și organice. Se efectuează tratarea preventivă care include uscarea până la umiditatea de 8% și temperatura maximă de 70°C, timp de maxim 10 min. Germeii de grâu mărunțiți, cu masa de 360 g, se plasează în vasul pentru extracție, după care instalația de laborator de tip HA 120...50...01°C se include în regim de lucru, fiind racordată printr-un sistem de conducte și robinete la recipientul care conține CO₂. Prin sistemul de conducte CO₂ trece în sistemul de răcire, unde se răcește până la 2...4°C, ulterior pătrunde în vasul pentru extracție, unde presiunea programată este de 22,0 MPa și temperatura de 50°C, antrenând cu sine moleculele componentelor lipidice. In vasul separator, cu presiunea și temperatura mai mică decât în vasul de extracție, se condensează extractul liposolubil, apoi se colectează în recipiente curate și uscate. Se obțin 22 g de extract în primul separator și 14 g de extract în separatorul doi. In vasul de extracție rămâne șrotul – produsul proteic, cu masa de 324 g. Durata procesului de CO₂-extracție constituie 60 min. Apoi extractul liposolubil se filtrează și se transportă la ambalare. Produsul proteic (șrotul) de asemenea este supus ambalării.

10 O astfel de prelucrare permite păstrarea maximală a conținutului biochimic al produsului finit, evitarea efectelor nedorite, formarea noilor complexe proteico-lipidice și extracția fracției lipidice din membranele celulelor materiei prime. Valoarea indicilor de aciditate și de peroxid ai extractului lipidic obținut este joasă. Produsul proteic (șrotul) obținut are practic aceeași valoare biologică ca și cea a materiei prime.

15 Produsele obținute pot fi utilizate ca produs finit sau în calitate de adaos pentru preparatele medicinale și cosmetice, precum și în industria alimentară.

25

(56) Referințe bibliografice citate în descriere:

1. RU 2092529 C1 1997.10.10
2. SU 1833410 A3 1993.08.07
3. RU 2163922 C1 2001.03.10
4. RU 2281319 C2 2006.08.10
5. RU 2323962 C1 2008.05.10

(57) Revendicări:

Procedeu de obținere a extractului liposolubil și a produsului proteic din germeni de grâu care constă în aceea că materia primă se usucă la temperatura de cel mult 70°C până la umiditatea de 6...8%, timp de cel mult 10 min, se mărunțește până la diametrul de 2...3 mm, după care se efectuează extracția cu dioxid de carbon la presiunea de 22...25 MPa și temperatura de 45...60°C, timp de 55...60 min, apoi se separă dioxidul de carbon cu obținerea extractului liposolubil și a produsului proteic și filtrarea ulterioară a extractului liposolubil.

Șef Secție:	IUSTIN Viorel
Examinator:	BODRUG Viorica
Redactor:	LOZOVANU Maria

RAPORT DE DOCUMENTARE

I. Datele de identificare a cererii		
(21) Nr. depozit: s 2012 0161		
(22) Data depozit: 2012.11.12		
(71) Solicitant: INSTITUȚIA PUBLICĂ INSTITUTUL ȘTIINȚIFICO-PRACTIC DE HORTICULTURĂ ȘI TEHNOLOGII ALIMENTARE, MD		
(54) Titlul: Procedeu de obținere a extractului liposolubil și a produsului proteic din germeni de grau		
II. Clasificarea obiectului invenției:		
(51) Int.Cl: C11B 1/08 (2006.01) C11B 1/10 (2006.01) A23J 1/12 (2006.01)		
III. Colecții și Baze de date de brevete cercetate (denumirea, termeni caracteristici, ecuații de căutare reprezentative)		
MD		
a) Int.Cl: C11B 1/08 C11B 1/10 A23J 1/12		
b) română: „germeni de grau,” „extract liposolubil,” „produs proteic,” „dioxid de carbon.”		
Eapatis		
a) Int.Cl: C11B 1/08 C11B 1/10 A23J 1/12		
b) limba rusă : „зародыши пшеницы,” „жирорастворимый экстракт,” „белковый продукт,” „диоксид углерода.”		
SU		
a) Int.Cl: C11B 1/08 C11B 1/10 A23J 1/12		
b) limba rusă : „зародыши пшеницы,” „жирорастворимый экстракт,” „белковый продукт,” „диоксид углерода.”		
IV. Baze de date și colecții de literatură nonbrevet cercetate		
1. Методы биохимических исследований. Под ред. М. Прохоровой. Ленинград, Изд-во Ленинградского Университета, 1982, с. 54...1862. М. Кейтс. Техника липидологии. М., Наука, 1975, с. 73...1553		
2. М. Кейтс. Техника липидологии. М., Наука, 1975, с. 73...1553		
3. Руководство по технологии получения и переработки растительных масел и жиров, Ленинград, ВНИИ жиров, 1975, с. 528		
V. Documente considerate a fi relevante		
Categoria*	Date de identificare ale documentelor citate si, unde este cazul, indicarea pasajelor pertinente	Numărul revendicării vizate

A,D	RU 2092529 C1 1997.10.10	1
A,D	SU 1833410 A3 1993.08.07	1
A,D	RU 2163922 C1 2001.03.10	1
A,D	RU 2281319 C2 2006.08.10	1
A,D, C	RU 2323962 C1 2008.05.10	1
A	MD 2408 G2 2004.03.31	1
A	MD 2542 G2 2004.09.30	1
A	MD 51 Z 2009.07.31	1
A	MD 254 G2 2004.09.30	1
A	MD 1107 G2 1988.11.30	1-2
A	Методы биохимических исследований. Под ред. М. Прохоровой. Ленинград, Изд-во Ленинградского Университета, 1982, с. 54...186	1
A	М. Кейтс. Техника липидологии. М., Наука, 1975, с. 73...1553	1
A	Руководство по технологии получения и переработки растительных масел и жиров, Ленинград, ВНИИ жиров, 1975, с. 528	1

*** categoriile speciale ale documentelor citate:**

A – document care definește stadiul anterior general	T – document publicat după data depozitului sau a priorității invocate, care nu aparține stadiului pertinent al tehnicii, dar care este citat pentru a pune în evidență principiul sau teoria pe care se bazează invenția
X – document de relevanță deosebită: invenția revendicată nu poate fi considerată nouă sau implicând activitate inventivă când documentul este luat în considerație de unul singur	E – document anterior dar publicat la data depozit național reglementar sau după aceasta dată
Y – document de relevanță deosebită: invenția revendicată nu poate fi considerată ca implicând activitate inventivă când documentul este asociat cu unul sau mai multe documente de aceeași categorie	D – document menționat în descrierea cererii de brevet
O - document referitor la o divulgare orală, un act de folosire, la o expoziție sau la orice alte mijloace de divulgare	C – document considerat ca cea mai apropiată soluție
	& – document, care face parte din aceeași familie de brevete
P - document publicat înainte de data de depozit, dar după data priorității invocate	L – document citat cu alte scopuri

Data finalizării documentării	2013.02.11
Examinator	BODRUG Viorica