



(12)

BREVET DE INVENȚIE

(21) Nr. cerere: **a 2006 00233**

(22) Data de depozit: **06.04.2006**

(45) Data publicării mențiunii acordării brevetului: **27.02.2009 BOPI nr. 2/2009**

(41) Data publicării cererii:
30.08.2006 BOPI nr. **8/2006**

(73) Titular:
• COJUHARI IURIE, STR. VALEA CRUCII,
NR. 2, BL. 1, AP. 19, CHIȘINĂU, MD;
• KIJNER EFIM CHAIM,
STR. GIVAT TSION, NR. 5, AFRIDAR,
ASHQELON, IL

(72) Inventatori:
• COJUHARI IURIE, STR. VALEA CRUCII,
NR. 2, BL. 1, AP. 19, CHIȘINĂU, MD;

• KIJNER EFIM CHAIM, STR. GIVAT TSION,
NR. 5, AFRIDAR, ASHQELON, IL

(74) Mandatar:
AGENTIE DE PROPRIETATE
INTELECTUALĂ ȘI TRANSFER DE
TEHNOLOGIE -AGPITT, S.R.L.,
B-DUL LIBERTĂȚII, NR. 12, BL. 113, SC. 2,
AP. 28, SECTOR 4, C.P. 42-106,
COD 040129, BUCUREȘTI

(56) Documente din stadiul tehnicii:
US 6368849

(54) **PROCEDEU ȘI INSTALAȚIE PENTRU OBȚINEREA DE
ÎNGRĂȘĂMINTE SOLIDE ȘI LICHIDE DIN DEJECTII DE
PASĂRE**

(57) Rezumat:

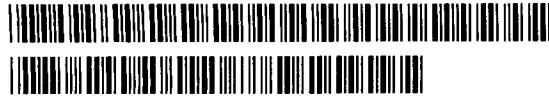
Prezenta inventie se referă la un procedeu pentru obținerea de îngrășăminte solide și lichide din dejectii de pasare și la instalația aferentă procefului. Dejectiile de păsări sunt tratate cu spori bacterieni naturali, sunt îndepărtate materialele străine, după care, în cazul creșterii păsărilor pe așternut, are loc omogenizarea dejectiilor cu așternutul organic, măruntirea și distribuirea uniformă a acestuia, urmată de condiționare și tratare termică, obținându-se un îngrășământ solid granular, iar în cazul creșterii păsărilor în baterii sau pe grătare, se omogenizează dejectiile, se separă fracțiunea solidă de cea lichidă, fracțiunea solidă este condiționată și tratată termic, iar fracțiunea lichidă este supusă unui flux de radiații ultraviolete, rezultând un îngră-

șământ lichid cu un pH de 6,8...7,5, o concentrație a componentelor solide de 1,5...3,0% și un conținut minim de substanță organică a componentelor solide de 80%. Instalația conform inventiei diferă de cea din documentul care a stat la baza analizei comparative, prin aceea că include un cilindru rotativ a cărui axă este înclinată și care este prevăzut interior pe toată lungimea sa, cu niște grătare șicană, ce permit aerarea și tratarea completă a dejectiilor, ceea ce permite o mai eficientă prelucrare a materiei prime, având efecte benefice asupra eficienței îngrășământului rezultat din instalație.

Revendicări: 7

Figuri: 5

Examinator: ing. BERDE SOFIA



Orice persoană are dreptul să formuleze în scris și motivat, la OSIM, o cerere de revocare a brevetului de inventie, în termen de 6 luni de la publicarea mențiunii hotărârii de acordare a acesteia

RO 122198 B1

RO 122198 B1

Prezenta invenție se referă la un procedeu pentru obținerea de îngrășăminte solide și lichide din dejectii de pasare și la instalația aferentă proceului, proceul și instalația fiind aplicabile, de regulă, în proximitatea combinatelor pentru creșterea păsărilor.

Este cunoscut faptul că fermele în care se practică creșterea intensivă se confruntă cu marea problemă a evacuării, stocării și, eventual, a utilizării dejectiilor de pasari.

În prezent dejectiile păsărilor sunt depozitate în batale, fose septice sau direct pe platforme simple, neamenajate corespunzător. În aceste moduri de depozitare, azotul conținut de dejectii se pierde prin evaporare sau este luat de apele pluviale, ajungând astfel, în apele freatiche.

Dezavantajele expunerii de lungă durată a dejectiilor de pasari în rezervoare deschise și, ca urmare, în contact cu atmosfera, sunt bine cunoscute: poluarea mediului înconjurător și răspândirea bolilor la oameni, animale și păsări.

Se cunoaște, de asemenea, faptul că dejectiile păsărilor având o mare concentrație de azot (5 până la 10%), pot fi utilizate ca îngrășăminte naturale organice. Dar ele nu pot fi introduse în sol, în mod controlat, cu utilajele agricole cunoscute, datorită umidității lor mari.

În scopul obținerii unui îngrășământ pentru agricultură din dejectii de pasari este cunoscut un proce(brevet RO 58096), în cadrul căruia se execută o presare inițială în vederea reducerii umidității până la 40...45%, urmată de o uscare propriu-zisă până la umiditatea de 10...15% și, în final, de o măcinare a materialului uscat.

Dezavantajul acestui proceu constă în aceea că nu ține seama de metoda de creștere a păsărilor la prelucrarea dejectiilor, că nu cuprinde o fază de pretarare a dejectiilor prin care să se anihileze mirourile neplăcute ale acestora, inclusiv stoparea eliberării amoniacului și că fracțiunea lichidă obținută la faza de presare a dejectiilor nu este colectată și tratată pentru a fi utilizată, de asemenea, ca îngrășământ.

În același scop al utilizării dejectiilor de pasari la obținerea îngrășămintelor, este cunoscută o instalație pentru condiționarea dejectiilor avicole, prevăzută cu un elevator pentru transportul dejectiilor și cu un separator magnetic pentru reținerea particulelor metalice (RO 66935). Dejectiile sunt apoi trimise la un șnec în care se realizează, prin stoarcere, o reducere a umidității lor, după care, la un dispozitiv de uscare rotativ, care include și un sistem de recirculare a gazelor. Din dispozitivul de uscare, produsul uscat este trimis spre un dispozitiv de răcire, iar de aici, la un dispozitiv de măcinare.

Dezavantajul acestei instalații este dat de faptul că cilindrul uscătorului, fiind prevăzut doar cu niște aripioare scurte pe suprafața cilindrică interioară, nu permite aerarea completă a dejectiilor și, ca urmare, tratarea acestora este incompletă. Instalațiile de acest gen necesită investiții foarte mari și consum energetic ridicat. Nivelul valorificării părții solide ca îngrășământ este scăzut.

Din brevetul US 6368849, BIOSCAN AS(DK), publicat în aprilie 2002, se cunoaște o metodă de tratare a dejectiilor lichide provenind de la animale și instalația aferentă proceului. Procedeu menționat constă în fermentația anaerobă a dejectiilor, ultrafiltrare prin membrane permeabile tubulare la 4-6 bar, recuperarea și recircularea fracțiunii conținând metan, trecerea fracțiunii lichide printr-un stripper de amoniac cu obținere de amoniac și a unei fracțiuni concentrate în săruri nutritive, din acestea din urmă separându-se un fertilizant cu conținut de P și K, și o fracțiune lichidă. Instalația pentru realizarea proceului conține un reactor de obținere a biogazului, membrane de ultrafiltrare tubulare, pompă pentru transportul materialelor sub presiune, mijloace de reducere a fracțiunii îmbogățite în metan și conținând bacterii și materie organică, în reactorul de obținere a biogazului, stripperul pentru amoniac și mijloace de separare a fracțiunii conținând săruri nutritive, în concentrat fertilizant și fracțiune lichidă.

RO 122198 B1

Sunt cunoscute îngrășăminte care utilizează, ca substanță de bază, dejectii de păsări, în diferite procente și la care sunt adăugate N, P și K și microelemente în proporția necesară dezvoltării plantelor de cultură.	1 3
Dezavantajele acestor îngrășăminte constau în costul lor ridicat, datorat adaosului de microelemente, în lipsa aminoacicilor și în complexitatea instalației pentru fabricarea lor.	5
Problema tehnică pe care își propune să o rezolve prezenta invenție este creșterea valorii nutritive a îngrășămintelor obținute din dejectii de pasăre.	7
Procedeul pentru obținerea de îngrășăminte solide și lichide din dejectii de pasăre, conform invenției, constă în aceea că se tratează dejectii cu 2-3 h înainte de evacuarea acestora din adăposturi, cu o cantitate de 0,1...0,3 l/m ³ soluție de spori bacterieni naturali, aleși dintre <i>Mycrobacterium</i> , <i>Streptomuces badis</i> și <i>Streptomyces globisporus</i> , dizolvată în apă în proporție de 1 : 100 - 1000, se îndepărtează materialele străine, după care, în cazul creșterii păsărilor pe așternut, are loc omogenizarea dejectiilor cu așternutul organic, mărunțirea materialului organic rezultat până la o granulație de 4...6 mm și distribuirea uniformă a acestuia, urmată de condiționare și tratare termică timp de 5...20 min în curent de aer la 350...400°C, obținându-se un îngrășământ solid granular, cu un pH de 6,8...8,0%, raportul C/N de 7...15, umiditate de 11...17% și un conținut minim de substanță organică de 70%, iar în cazul creșterii păsărilor în baterii sau pe grătare, se omogenizează dejectiiile, se separă fracțiunea solidă de cea lichidă prin presare, rezultând o fracțiune solidă care este condiționată și tratată termic la 600...800°C timp de 3 până la 20 de min. și o fracțiune lichidă care este supusă timp de 2...5 s unui flux de radiații ultraviolete având puterea de 80...100 W, rezultând un îngrășământ lichid cu un pH de 6,8...7,5, o concentrație a componentelor solide de 1,5...3,0% și un conținut minim de substanță organică a componentelor solide de 80%.	9 11 13 15 17 19 21 23
Tratamentul cu raze ultraviolete a fracțiunii lichide rezultată la metoda de creștere a păsărilor în baterii sau pe grătare, se realizează fie cu radiații de tip A având lungimea de undă de 315...400 nm, fie cu radiații de tip B având lungimea de undă de 280...315 nm, în funcție de concentrația solidului din fracțiunea lichidă.	25 27
Instalația pentru obținerea îngrășămintelor din dejectii de pasăre prin procedeul conform invenției, în cazul creșterii păsărilor pe așternut, este alcătuită dintr-un buncăr prevăzut cu niște grătare pentru reținerea materialelor străine și cu niște valuri orizontale, prevăzute cu niște dinți pentru omogenizarea materialului organic care intră prin cădere liberă într-un tocător universal, unde are loc zdrobirea și mărunțirea materialului, un transportor cu raclete care aduce materialul omogenizat și mărunțit la un reactor de condiționare și tratare termică, dotat cu un termogenerator, plasat lângă o cameră de alimentare și care introduce aer fierbinte într-un cilindru rotativ, a cărui axă este înclinată și care este prevăzut interior, pe toată lungimea sa, cu niște grătare șicană și cu un ventilator care ajută la vehicularea materialului de condiționat în interiorul reactorului, la aspirarea dintr-o cameră de descărcare a aerului uzat și transportul vaporilor rezultați din materialul de condiționat și tratat și a particulele mici spre un ciclon, un elevator elicoidal care transportă granulele uscate, obținute din materialul condiționat și tratat, de la partea inferioară a camerei, spre o moară cu ciocânele, pentru a le aduce la o granulație potrivită utilizării.	29 31 33 35 37 39 41
În cazul creșterii păsărilor în baterii sau pe grătare, instalația mai conține un bazin de stocare primară, în care materialele străine sunt separate cu ajutorul unei pompe submersibile, al cărei sorb este plasat în interiorul unui grătar de protecție și care este prevăzut cu un amestecător cu paletă pentru omogenizarea dejectiilor, un separator elicoidal dotat cu un rotor elicoidal care se rotește în interiorul unei site cilindrice având rolul de a separa fracțiunea solidă care este eliminată axial printr-un dispozitiv de obturare, urmând a fi transportată la un reactor de condiționare și tratare termică și la instalația de ambalare, de fracțiunea lichidă	43 45 47

RO 122198 B1

1 obținută în separatorul elicoidal și captată într-o carcăsă colectoare și stocată într-un rezervor
2 în care este tratată cu ultraviolete, cu ajutorul unei surse de radiații.

3 La metoda de creștere a păsărilor pe aşternut, în reactorul de condiționare și tratare
4 termică, materialul este distribuit uniform pe întreaga secțiune a incintei datorită șicanelor care
5 au ca efect modificări continue ale traseului parcurs de material și simultan, o vehiculare lentă
6 a acestuia, datorită înclinației cilindrului rotativ și ca urmare a acestuia, precum și a aspirației
7 de 0,9...1,2 kPa exercitată în direcția de curgere a materialului.

8 În cazul creșterii păsărilor pe aşternut, grătarele șicană sunt așezate în grupuri paralele
9 cu diametrele vertical și orizontal, aranjamentul fiecărui sfert de cilindru fiind decalat la
10 90° sexagesimale față de celelalte sferturi.

11 Grătarele șicană sunt obținute prin decuparea incompletă a unor orificii alungite, poziționate pe direcție axială și/sau radială, și prin răsfrângerea în sens invers, alternativ, ale porțiunilor decupate. Acestea sunt realizate, preferabil, din tablă de oțel inoxidabil, fiind obținute prin decuparea incompletă a unor orificii alungite, poziționate pe direcție axială și/sau radială, și prin răsfrângerea în sens invers, alternativ, ale porțiunilor decupate.

12 Îngrășământul din dejectii de pasăre, obținut din fracțiunea solidă, conform inventiei,
13 are o compoziție chimică care variază în funcție de metoda de creștere a păsărilor și de conținutul nutritiv al hranei acestora. Acesta se caracterizează prin: pH: de 6,8...8,0, C/N : 7...15%,
14 umiditate: 11...17%, substanță organică: min. 70%, humus (proteină crudă): 25...35%, azot
15 (N) în compuși: 2,6...5,1%, fosfor (P_2O_5): 2,2...5,0%, potasiu (K): 2,2...5,5%, calciu (CaO):
16 3,0...5,0%, magneziu (MgO): 1,2...2,1%, fier (Fe) : 1,2...2,0% și microelemente cum sunt S,
17 Cu, Zn, Ni, Mn, Na, B, Mo, Co, Cr.

18 Îngrășământul din dejectii de pasăre, obținut din fracțiunea lichidă, are următoarea
19 compoziție chimică: pH: 6,8...7,5%, concentrația solidelor: max. 1,5...3,0%, substanță organică
20 în solide: min. 80%, azot (N) total: min. 0,8%, fosfor (P_2O_5): min. 0,6%, potasiu (K_2O): min.
21 0,6% și macro și microelemente cum sunt Ca, Mg, Fe, S, Cu, Zn, Ni, Mn, Na, B, Mo, Co, Cr.

22 Prin aplicarea procedeului și instalației conform inventiei, și prin utilizarea îngrășământului natural organic, conform inventiei, în agricultură se obțin următoarele avantaje:

23 - restabilirea, creșterea și menținerea îndelungată a fertilității solurilor;
24 - îmbunătățirea stării de sănătate a vegetației;
25 - creșterea rezistenței produselor vegetale la alterare în timpul depozitării, ceea ce determină pierderi mult mai mici în perioadele cât nu sunt consumate;
26 - creșterea valorii nutritive a produselor vegetale și integrarea lor în biosferă, făcându-le capabile să transmită și să promoveze sănătate și fertilitate consumatorilor;
27 - echilibrarea bilanțurilor energetice;
28 - protecția resurselor de apă și a întregii vieți acvatice;
29 - stimularea activității microorganismelor, florei și faunei utile;
30 - hrana plantelor este mai naturală, completă, sănătoasă, biodegradabilă și nu depășește nevoile acestora;
31 - exclude contaminarea mediului înconjurător cu nitrați, fosfați și metale grele, precum și folosirea de substanțe minerale produse pe cale industrială.

32 Se prezintă un exemplu de realizare a inventiei, în două variante și în legătură cu fig. 1...5, a căror semnificație este dată mai jos:

33 - fig. 1, schema bloc a procedeului pentru obținerea îngrășămîntelor din dejectii de pasăre, în prima variantă, aplicată la metoda de creștere a păsărilor pe aşternut;
34 - fig. 2, schema bloc a procedeului pentru obținerea îngrășămîntelor din dejectii de pasăre, în cea de a doua variantă, aplicată la metoda de creștere a păsărilor în baterii și pe grătare;

RO 122198 B1

- fig. 3, schema bloc a instalației de obținere a îngrășămintelor din dejecții de păsări într-o primă variantă, aplicată creșterii păsărilor pe așternut;	1
- fig. 4 secțiune transversală prin cilindrul rotativ (poz.10) al reactorului A de condiționare și tratare termică;	3
- fig. 5, schema bloc a instalației de obținere a îngrășămintelor din dejecții de pasăre în cea de a doua variantă, aplicată creșterii păsărilor în baterii și pe grătare.	5
Experiența mondială în acest domeniu a demonstrat că dejecțiile de păsări, tratate corespunzător, reprezintă cele mai bogate îngrășaminte organice naturale - conținutul lor în substanțe nutritive depășind orice îngrășământ artificial - și pot fi comparate numai cu binecunoscutul „guano”.	7
Procedeul pentru obținerea îngrășămintelor din dejecții de pasăre, într-o primă variantă de realizare, conform invenției, are în vedere utilizarea dejecțiilor obținute de la combinatele avicole care utilizează metoda de creștere pe așternut, aceasta însemnând că, la colectare, dejecțiile sunt amestecate cu paie, rumeguș sau coji de semințe de floarea soarelui.	9
Procedeul conform invenției începe printr-o fază pregătitoare, care constă din aplicarea unor măsuri organizatorice și de supraveghere privind respectarea cât mai exactă și completă a procesului tehnologic privind creșterea și întreținerea păsărilor pe așternut.	11
Dezideratul principal este menținerea tuturor calităților biologice naturale, inițiale, ale dejecțiilor avicole și, în special, a umidității acestora, care trebuie să fie cuprinsă între 73-78%. În acest scop trebuie verificăți periodic și ceilalți parametri ai dejecțiilor avicole crude: pH care trebuie să fie între 6...7,5, raportul C/N 7...30, atât pe parcursul creșterii păsărilor, cât și a dejecțiilor acumulate și care urmează să fie evacuate din adăposturi pentru tratare.	13
Se va controla permanent inclusiv sistemul de alimentare cu apă din adăposturi pentru eliminarea sau pentru reducerea la minimum a creșterii umidității naturale a dejecțiilor.	15
Pentru sublinierea celor de mai sus trebuie amintit faptul că, în urma acumulării dejecțiilor în adăposturi, pe toată perioada de creștere a păsărilor, cât și datorită temperaturii interioare a incintei în care sunt depuse, umiditatea dejecțiilor poate să scadă până la valori de 30 - 45%. Ca urmare, obținerea și menținerea umidității la acest nivel este o condiție foarte importantă pentru desfășurarea următoarelor faze de tratare și valorificare a dejecțiilor avicole.	19
Termenul de păstrare a dejecțiilor crude, din momentul evacuării din adăposturi nu trebuie să fie mai mare de 24 - 48 h. Depășirea acestei perioade de păstrare a dejecțiilor duce la activarea proceselor biochimice aerobe, de oxidare și fermentare. De menționat că aceste procese necontrolate duc nu numai la pierderea unor elemente nutritive valoroase, dar, pe de o parte, la formarea unor componente care poluează aerul, dar și la infestarea apelor freatici din zonă.	21
Tehnologia prelucrării dejecțiilor avicole și transformării lor în îngrășaminte complexe, se bazează pe cunoștințele moderne privind structura, compozitia și dinamica fertilității solului, luând în considerare factorii fizici și chimici principali cum sunt: pH-ul solului, raportul carbon/azot (C/N), salinitatea solului, conținutul în materie organică (humus), capacitatea de schimb cationic și, nu în ultimul rând, gradul de saturare a solului cu baze. Valoarea biologică a humusului, este determinată de prezența aminoacizilor și de capacitatea formării unor grupe active (-OH, -COOH, N ₂) care să se combine cu alte elemente (Fe, Cu, Mn, Ca, Mg, Na, P, S, Cl...), dând compuși organici cu elemente organogene importante pentru nutriția plantelor și formând, în final, un ansamblu complex de însușiri chimice, bine definite ca proprietăți dominante, și care asigură plantelor o alimentație completă pentru creșterea și dezvoltarea lor intensivă.	23
	25
	27
	29
	31
	33
	35
	37
	39
	41
	43
	45
	47

1 Materia primă este reprezentată, în proporție de 100%, dintr-un material organic
2 natural, adică dejecriile de păsări în amestec cu aşternutul utilizat: paie, rumeguș, turbă, coji
3 de semințe de floarea soarelui, utilizate separate sau în amestec.

4 Păsările digeră și asimilează numai o parte din substanțele nutritive de înaltă valoare,
5 conținute în rețetele furajere folosite la hrănirea lor, și anume circa 50 - 60%. Tot ce nu se
6 digeră este excretat într-o formă primară de prelucrare, considerată o sursă de hrană de înaltă
7 calitate pentru plante.

8 În faza a doua se urmărește înlăturarea miroslui neplăcut al dejecriilor avicole și
9 aceasta constă din pretatarea acestora cu ajutorul unei substanțe biologice obținute din
10 microorganisme răspândite în natură ca saprofiți și spori bacterieni naturali (*Mycrobacterium*,
11 *Streptomyces badis*, *Streptomyces globisporus* etc.) care nu sunt patogeni, sau condiționat
12 patogene (oportuniste). Substanța biologică folosită acționează pentru neutralizarea și
13 prevenirea formării, în continuare, a compușilor chimici care determină apariția miroslorilor
14 neplăcute. În plus, aceste substanțe contribuie la accelerarea vitezei naturale de degradare
15 biologică și la fixarea azotului. Înainte cu 2-3 h de începerea operației de evacuare a
16 dejecriilor din adăposturi, se pulverizează, pe întreaga lor suprafață, o cantitate de substanță,
17 calculată la suprafața interioară a adăpostului. Cantitatea optimă a acestei substanțe este
18 de 0,1...0,3 l/m³, dizolvarea ei făcându-se în apă, în proporție de 1 : 100 - 1000.

19 Efectul aplicării acestei soluții se resimte practic imediat: sub influența substanțelor
20 deodorizante are loc reținerea gazelor și blocarea substanțelor urât mirosoitoare, precum și
21 stoparea degajării gazului metan și a amoniacului.

22 După pretratare, dejecriile avicole sunt evacuate din adăposturi și sunt aduse cu vehi-
23 cule specializate sau printr-un sistem de transportoare închis, pentru a nu prolifera mirosurile
24 neplăcute și pentru a se împiedica poluarea aerului, într-o incintă de stocare primară care
25 să permită și funcționarea în circuit închis a fazei de omogenizare.

26 În faza a treia, are loc o primă prelucrare mecanică vizând eliminarea materialelor
27 străine care ar putea îngreuna desfășurarea următoarelor faze și urmărește îndepărtarea frag-
28 mentelor de sticlă, a materialelor plastice, hârtiei și cartonului, textilelor, corpurilor metalice
29 și lemninoase.

30 În faza a patra a procedeului conform invenției, se face omogenizarea dejecriilor
31 împreună cu aşternutul organic respectiv, urmărindu-se o cât mai bună amestecare a sub-
32 stanțelor organice caracteristice aşternutului utilizat la creșterea păsărilor, cu dejecriile colec-
33 tate în același timp cu acest aşternut.

34 După realizarea fazei de omogenizare, masa astfel obținută va fi transportată, de
35 asemenea printr-un sistem închis, într-o altă incintă unde se va desfășura cea de a cincea
36 etapă în care are loc zdrobirea, strivirea și mărunțirea materialului organic omogenizat, în
37 vederea diminuării granulației, destrămării și extinderii suprafeței specifice a particulelor, cât
38 și a unei cât mai bune amestecări a aşternutului cu dejecriile, asigurând absorbția higroscopi-
39 că maximă a umidității. Se va urmări diminuarea mărimii particulelor materialelor organice
40 până la o granulație de maximum 4...6 mm.

41 Dejecriile avicole - pretrătate, omogenizate și mărunțite - numite în continuare
42 "material", sunt transportate într-o incintă unde, în cadrul fazei a șasea, se desfășoară
43 condiționarea și tratarea lor termică. Aici are loc, pentru început, o preîncălzire a materialului,
44 urmată de o distribuire uniformă a materialului pe toată secțiunea incintei și o vehiculare lentă
45 a lui pe întreaga ei lungime, urmărindu-se un contact foarte strâns cu agentul termic.

46 Distribuirea uniformă a materialului se realizează, pe de o parte, datorită rotirii lui, iar
47 pe de altă parte, ca urmare unor modificări continue ale traseului pe care trebuie să îl
parcurgă în interiorul incintei. Vehicularea materialului de la partea de intrare a incintei spre

RO 122198 B1

capătul de ieșire a acesteia, este facilitată de faptul că incinta are o înclinație favorabilă curgerii dar și datorită unui curent de aspirație de 0,9...1,2 kPa, care acționează dinspre capătul de ieșire. Încălzirea materialului se face cu un curent de aer cald, la temperaturi cuprinse între 350...400°C și care este insuflat de la capătul de intrare al incintei.	1
În timpul expunerii materialului la temperatura sus-menționată, timp cuprins între 5 și 20 min, are loc vaporizarea apei din material și formarea unor vapozi fierbinți care duc la descompunerea aminoacizilor și la eliberarea grupurilor -OH, -COOH și -N ₂ , care se combină cu metalele și elementele (Fe, Cu, Mn, Ca, Mg, Na, P, S, Cl) din compoziția materialelor organice sau din, formând compuși organici. În această condiționare complexă se stabilește și raportul carbon/azot (C/N), care trebuie să fie mai mic de 20/1, de regulă 7-15/1.	5
În urma efectuării acestei faze de condiționare - tratare termică, se obține un material solid, având granulația de 3...5 mm, umiditatea cuprinsă între 11...17%, la o temperatură de 55...65°C și complet lipsit de germenii patogeni.	7
Materialul granular obținut este transportat, în mod deschis, pentru a se răci la temperatură ambientă, după care este mărunțit la o granulație de 1...3 mm și dozat în ambalaje potrivite modului de păstrare și de transport la beneficiari.	9
Aspirația aplicată la capătul de ieșire al incintei, aspirație care ajută la deplasarea materialului în lungul incintei, extrage vaporii de apă din spate portiunea de ieșire și, simultan, antrenează particulele ușoare trimițându-le spre o altă incintă unde are loc, într-o altă fază, separarea lor. Aici, aerul uzat este desprăfuit în urma trecerii printr-un filtru și eliberat în atmosferă, iar particulele solide sunt colectate în vederea ambalării împreună cu materialul granular mai sus obținut.	11
Materialul granular obținut prin procedeul de mai sus, conform invenției, este un îngrășământ natural organic, de mare eficiență, microbiologic pur, cu aciditate corectată, fără impurități, aditivi sau conservanți, și gata de utilizare. În faza de condiționare și tratare termică s-a realizat distrugerea agentilor patogeni, inclusiv a virusului gripei aviare.	13
Procedeul pentru obținerea îngrășămintelor din dejectii de pasăre, într-o altă variantă de realizare, conform invenției, are în vedere utilizarea dejectiilor obținute de la combinatele avicole care utilizează metoda de creștere în baterii sau pe grătare, aceasta însemnând că, la colectare, se obțin dejectii pure în proporție apropiată de 100%.	15
Procedeul conform invenției începe, similar primei variante, prin colectarea și stocarea dejectiilor crude într-o incintă urmărind o perioadă de păstrare a acestora de maximum 48 h și prin aceeași primă fază de pretratare cu o substanță biologică naturală în vederea neutralizării și prevenirii formării unor compuși chimici care determină apariția mirosurilor neplăcute și în scopul accelerării vitezei naturale de degradare biologică.	17
În aceeași incintă se va desfășura și faza următoare, cea de a doua, de prelucrare mecanică primară, similară primei variante a procedeului și urmărind eliminarea materialelor străine cum sunt cioburile de sticlă, masele plastice, fragmentele din metal și din lemn etc.	19
În cea de a treia fază, are loc omogenizarea dejectiilor avicole pentru a se asigura păstrarea omogenității acestora prin antrenarea depunerilor solide de la fundul incintei și spargerea crucei formată la suprafață.	21
Dejectiile astfel omogenizate trebuie transportate, cât mai repede posibil și printr-un sistem închis, pentru a se evita depunerea fractiunii solide și proliferarea mirosurilor neplăcute, spre o incintă unde, în faza a patra, se desfășoară separarea fractiunii solide de fractiunea lichidă, prin presarea dejectiilor cu o presiune de 55...65 N/cm ² și filtrarea acestora printr-o sită cu găuri de 0,3...0,5 mm. În cadrul aceastei operații se obține o fractiune solidă, în proporție de 65...70% din volumul de dejectii utilizat, fractiune care are o umiditate cuprinsă între 30...35% și o fractiune lichidă care, pentru început, se colectează.	23
	25
	27
	29
	31
	33
	35
	37
	39
	41
	43
	45
	47

RO 122198 B1

Ca și în cazul primei variante a procedeului, conform invenției, și în această a doua variantă, fracțiunea solidă obținută din dejectii în faza anterioară este supusă, pe parcursul celei de a cincea faze, unui tratament de condiționare termică într-o incintă în care trebuie asigurate condițiile pentru încălzirea materialului, vehicularea lui și, desigur, o foarte bună aerare a lui în vederea realizării contactului cu vaporii fierbinți, pentru ca procesele chimice necesare obținerii îngrășământului să se poată desfășura. Astfel, materialul este rotit, au loc modificări continue ale traseului, iar incinta în care se află are o înclinație favorabilă curgerii lui. În interiorul incintei acționează un curent de aspirație de 0,9...1,2 kPa dinspre capătul de ieșire, încălzirea materialului realizându-se cu un curent de aer cald, la temperaturi cuprinse între 600...800°C, aer insuflat pe la capătul de intrare al incintei.

În timpul expunerii materialului la temperatura sus-menționată, timp cuprins între 3 și 20 min., are loc vaporizarea apei din material și formarea unor vapozi fierbinți care duc la descompunerea aminoacizilor și la eliberarea grupărilor -OH, -COOH și -N₂, care se combină cu metalele și elementele (Fe, Cu, Mn, Ca, Mg, Na, P, S, Cl și altele) din compoziția materialelor organice sau din dejectii, formând materiale organice. În această condiționare termică complexă, se stabilește și raportul carbon / azot (C/N) care trebuie să fie mai mic de 20/1, de regulă 7-15/1.

În urma efectuării acestei faze de condiționare - tratare termică, se obține un material solid cu granulația de 5...10 mm., cu umiditatea cuprinsă între 11...17%, la o temperatură de 55...65°C și complet lipsit de germeni patogeni.

Materialul granular, obținut în urma desfășurării ultimei etape, este transportat spre o altă incintă unde, în cadrul unei alte etape, cea de a șasea, este măcinat pentru a ajunge la o granulație de 1...3 mm.

Fracțiunea lichidă, obținută în faza a patra prin presarea dejectiilor, este supusă - într-o a șaptea fază - unui tratament cu raze ultraviolete pentru a se asigura dezinfecțarea ei și eliminarea bacteriilor patogene. Exponerea lichidului obținut din dejectii la radiații ultraviolete, se face timp de 2...5 s cu un flux de 80...100 w, fie cu radiații de tip A, cu lungimea de undă de 315..400 nm., fie cu radiații de tip B, cu lungimea de undă de 280...315 nm., în funcție de concentrația solidului din fracțiunea lichidă. În urma acestui tratament eventualele particole solide din fracțiunea lichidă nu se mai sedimentează și se reduc pierderile de nitrogen (NH₃, NO₂, CH₄) din substanțele conținute.

Fracțiunea lichidă, obținută prin procedeul conform invenției, poate fi utilizată ca îngrășământ foliar.

Instalația pentru obținerea îngrășămîntelor din dejectii de pasăre, într-o primă variantă de realizare, utilizată în cazul creșterii păsărilor pe așternut, conform invenției, este alcătuită dintr-un buncăr 1, în care sunt stocate dejectiile de pasăre împreună cu așternutul organic cu care sunt în contact, buncăr 1 prevăzut la gura sa de intrare cu niște grătare 2, care servesc la reținerea materialelor străine care pot îngreuna tratamentul ulterior al dejectiilor și care pot fi: cioburi de sticlă, materiale plastice, hârtie, carton, textile, corpuri metalice și așchii din lemn, alte materiale.

Masa dejectiilor împreună cu așternutul organic, separate de materialele străine, este prelucrată de niște valțuri orizontale 3, prevăzute cu niște dinți 4, valțuri 3 care fac o bună omogenizare a elementelor componente.

Transportul dejectiilor de la combinatul avicol la buncărul de stocare 1 poate fi realizat și cu ajutorul unor vehicule specializate.

Masa dejectiilor omogenizate intră, prin cădere liberă, într-un tocător universal 5, unde are loc zdrobirea și mărunțirea materialului organic pe care îl conține.

RO 122198 B1

Un transportor cu raclete 6 aduce materialul omogenizat și mărunțit la un buncăr de încărcare 7 al unui reactor de condiționare și tratare termică A , prevăzut cu un termogenerator 8 , plasat lângă o cameră de alimentare 9 cu material și datorită căruia se introduce aer fierbinte într-un cilindru rotativ 10 , a cărui axă este înclinată pentru a facilita curgerea materialului de tratat. În interiorul cilindrului 10 , pe toată lungimea lui, sunt poziționate niște grătare șicană 11 , 12 și 13 , așezate în grupuri paralele cu diametrele vertical și orizontal, aranjamentul fiecărui sfert de cilindru fiind de calitate la 90° sexagesimale față de celelalte. Grătarele 11 , 12 și 13 sunt obținute din tablă de oțel inoxidabil prin decuparea incompletă a unor orificii alungite, pe direcție axială și/sau radială, și prin răsfrângerea în sens invers, alternativ, a porțiunilor decupate.	1 3 5 7 9
Vehicularea materialului de condiționat în interiorul reactorului A este ajutată și de aspirația unui ventilator 14 , care creează o depresiune la capătul de ieșire, unde se află o cameră de descărcare 15 , aspirând pe o conductă de evacuare 16 aerul uzat, vaporii rezultați din materialul de condiționat și tratat și particulele mici spre un ciclon 17 . Granulele uscate, obținute din materialul condiționat și tratat ca în procedeul, conform inventiei, sunt colectate pe la partea inferioară a camerei 15 , de unde un elevator elicoidal 18 le transportă spre moară cu ciocânele 19 pentru a li se diminua granulația. Îngrășămintele cu granulația de 1...3 mm sunt preluate cu un transportor cu cupe 20 și trimise spre instalația de dozare și ambalare 21 . În ciclonul 17 are loc separarea particulelor solide de material care sunt colectate într-un buncăr 22 , de vaporii de apă care sunt evacuate în atmosferă.	11 13 15 17 19
Instalația pentru obținerea îngrășămintelor din dejectii de pasăre, în cea de a doua variantă de realizare, utilizată în cazul creșterii păsărilor în baterii sau pe grătare, conform inventiei, este alcătuită dintr-un bazin de stocare primară 23 , în care sunt aduse dejectiile de pasăre cu ajutorul unui sistem de transport pneumatic 24 , pentru a se elimina mirosurile neplăcute, poluarea mediului și păstrarea umidității.	21 23 25
Transportul dejectiilor de la combinat la bazinul de stocare 23 poate fi realizat și cu ajutorul unor vehicule specializate.	27
Stocarea primară, temporară, este necesară din punct de vedere tehnologic deoarece livrarea are loc în mod discontinuu, iar alimentarea instalației, conform inventiei, trebuie să se facă continuu. Bazinul 23 servește, pe de o parte, drept tampon pentru cantitatea de dejectii, iar pe de alta, aici se efectuează separarea mecanică a materialelor străine aflate în dejectiile colectate la combinatul avicol.	29 31
Bazinul de stocare 23 este prevăzut cu un amestecător cu paletă 25 , destinat omogenizării dejectiilor prin antrenarea depunerilor de pe fund și înlăturarea crustei formată la suprafață, precum și cu o pompă submersibilă 26 al cărei sorb este plasat în interiorul unui grătar de protecție 27 , care nu permite aspirarea corpurilor străine cum sunt fragmentele metalice, din lemn, sticlă, mase plastice sau din alte materiale.	33 35 37
Dejectiile omogenizate și separate de materialele străine sunt aduse la un separator elicoidal B , dotat cu un rotor elicoidal 28 , care se rotește, acționat fiind de un electromotor 29 , în interiorul unei site cilindrice 30 . Datorită împingerii masei de dejectii cu ajutorul rotorului elicoidal 28 și a presării acestora într-un spațiu închis delimitat de sita 30 , are loc stoarcerea dejectiilor și, drept urmare, separarea unei fracțiuni solide, care este eliminată axial, de o fracțiune lichidă care este captată într-o carcăsă colectoare 31 și apoi stocată într-un rezervor 32 . Separatorul elicoidal B permite constructiv, cu ajutorul unui dispozitiv de obturare 33 , reglarea procentului de separare a cotinutului de substanță solidă din masa dejectiilor.	41 43 45
Fracțiunea solidă obținută din separatorul B este adusă cu un transportor cu raclete 34 la un reactor de condiționare și tratare termică C , identic cu reactorul A utilizat în cadrul	47

RO 122198 B1

instalației din prima variantă, conform invenției. Reactorul **C** este prevăzut și el cu un ventilator și cu o sursă de căldură pentru insuflarea aerului cald și cu aceeași grătare - poziționate pe toată lungimea cilindrului său rotativ, în grupuri paralele și decalate pe sferturile de cilindru - pentru vehicularea materialului de tratat.

Un ventilator **35** aspiră vaporii și particole solide din reactorul **C** și le transportă într-un alt ciclon **36** în care sunt separate în același mod: aerul uzat împreună cu vaporii sunt evacuate printr-un filtru în atmosferă, iar particulele solide sub formă de pulbere sunt colectate într-un buncăr **37**.

Materialul granular uscat, obținut la ieșirea din reactorul **C**, este preluat de un transportor elicoidal **38**, deschis, pentru a permite răcirea materialului, și adus la o moară cu ciocane **39**, în care are loc mărunțirea granulelor de îngrășământ, după care, în modul cunoscut din prima variantă a instalației, conform invenției, granulele sunt aduse cu un transportor **40** către instalația de dozare și ambalare **41**.

Fracțiunea lichidă obținută în separatorul **B** și colectată, printr-o conductă **42**, în rezervorul **32**, este tratată cu ultraviolete emise de o sursă de radiații **43**, în vederea utilizării ei ca îngrășământ foliar, după care este dozată și ambalată în recipiente corespunzătoare acestei întrebuițări.

Instalația și întregul procedeu, în ambele variante, conform invenției, începând cu faza de omogenizare și terminând cu faza de ambalare a îngrășământului, conform invenției, pot fi supravegheate și controlate printr-un program de calculator și cu ajutorul unei instalații de automatizare. Astfel, fiecare fază se va derula în condiții optime și se va asigura calitatea produsului final cu un consum minim de energie electrică și cu un număr minim de persoane de supraveghere a instalației și a procedeului conform invenției.

Îngrășământul din dejecții de pasăre, obținut din fracțiunea solidă, conform invenției, conține toată gama de substanțe nutritive într-o proporție biologică echilibrată, cu macro- și microelemente ușor dizolvabile în apă, cu toate substanțele biologice active necesare plantelor astfel încât să asigure o bună fertilitate solului. Îngrășământul este lipsit de bacterii patogene și de semințe de buruieni care ar putea încolții și are un pH neutru. El conține 30% humus, un mare număr de aminoacizi de bază, o cantitate considerabilă de azot, fosfor, potasiu, calciu, magneziu și o gamă completă de microelemente necesare creșterii plantelor.

Compoziția lui chimică variază în funcție de metoda de creștere a păsărilor și de conținutul nutritiv al hranei lor și este următoarea:

pH:	6,8...8,0%
C/N:	7...15%
Umiditate:	11...17%
Substanță organică:	min. 70%
Humus (proteină crudă):	25...35%
Azot (N) în compuși:	2,6...5,1%
Fosfor (P2O5):	2,2...5,0%
Potasiu (K):	2,2...5,5%
Calciu (CaO):	3,0...5,0%
Magneziu (MgO):	1,2...2,1%
Fier(Fe):	1,2...2,0%
Microelemente : S, Cu, Zn, Ni, Mn, Na, B, Mo, Co, Cr etc.	

17 aminoacizi de bază

Îngrășământul solid rezultat prin procedeul conform invenției, obținut prin aplicarea ambelor variante ale metodei, conform invenției, se aplică superficial în zona radiculară a plantelor.

RO 122198 B1

Îngrășământul lichid din dejecții de pasăre, obținut de la păsări crescute în baterii sau pe grătare, conform invenției, are următoarea compoziție chimică:	1
pH:	6,8...7,5%
Concentrația solidelor:	max. 1,5...3,0%
Substanță organică în solide:	min. 80%
Azot (N) total:	min. 0,8%
Fosfor (P2O5)	min. 0,6%
Potasiu (K2O)	min. 0,6%
Macro și microelemente: Ca, Mg, Fe, S, Cu, Zn, Ni, Mn, Na, B, Mo, Co, Cr etc.	9
Aminoacizi	
Îngrășământul lichid, obținut conform invenției, se aplică foliar sau prin irigație.	11
 Revendicări	 13
1. Procedeu pentru obținerea de îngrășaminte solide și lichide din dejecții de pasăre, având o umiditate inițială de 30...45% și un interval de păstrare a acestora de 0...48 h din momentul evacuării din adăposturi, caracterizat prin aceea că se tratează dejecțiile de păsări cu 2-3 h înainte de evacuarea acestora din adăposturi, cu o cantitate de 0,1...0,3 l/m ³ soluție de spori bacterieni naturali aleși dintre <i>Mycrobacterium</i> , <i>Streptomuces badis</i> și <i>Streptomyces globisporus</i> , dizolvată în apă în proporție de 1 : 100 - 1000, se îndepărtează materialele străine, după care, în cazul creșterii păsărilor pe asternut, are loc omogenizarea dejecțiilor cu asternutul organic, mărunțirea materialului organic rezultat până la o granulație de 4...6 mm și distribuirea uniformă a acestuia, urmată de condiționare și tratare termică timp de 5...20 min în curenț de aer la 350...400°C, obținându-se un îngrășământ solid granular, cu un pH de 6,8...8,0%, raportul C/N de 7...15, umiditate de 11...17% și un conținut minim de substanță organică de 70%, iar în cazul creșterii păsărilor în baterii sau pe grătare, se omogenizează dejecțiile, se separă fracțiunea solidă de cea lichidă prin presare, rezultând o fracțiune solidă care este condiționată și tratată termic la 600...800° C timp de 3 până la 20 de min. și o fracțiune lichidă care este supusă timp de 2...5 s unui flux de radiații ultraviolete având puterea de 80...100 W, rezultând un îngrășământ lichid cu un pH de 6,8...7,5, o concentrație a componentelor solide de 1,5...3,0% și un conținut minim de substanță organică a componentelor solide de 80%.	15 17 19 21 23 25 27 29 31
2. Procedeu conform revendicării 1, caracterizat prin aceea că tratamentul cu raze ultraviolete a fracțiunii lichide rezultată la metoda de creștere a păsărilor în baterii sau pe grătare, se realizează fie cu radiații de tip A având lungimea de undă de 315...400 nm., fie cu radiații de tip B având lungimea de undă de 280...315 nm., în funcție de concentrația solidului din fracțiunea lichidă.	33 35 37
3. Instalație pentru obținerea de îngrășaminte solide și lichide din dejecții de pasăre prin procedeul definit conform revendicării 1, caracterizată prin aceea că , în cazul creșterii păsărilor pe asternut, este alcătuită dintr-un buncăr (1) prevăzut cu niște grătare (2) pentru reținerea materialelor străine și cu niște valuri orizontale (3) prevăzute cu niște dinți (4) pentru omogenizarea materialului organic care intră prin cădere liberă într-un tocător universal (5), unde are loc zdrobirea și mărunțirea materialului, un transportor cu raclete (6) care aduce materialul omogenizat și mărunțit la un reactor (A) de condiționare și tratare termică dotat cu un termogenerator (8), plasat lângă o cameră de alimentare (9) și care introduce aer fierbinte într-un cilindru rotativ (10) a cărui axă este înclinată, și este prevăzut interior, pe toată lungimea sa, cu niște grătare șicană (11) și cu un ventilator (14) care ajută la vehicularea materialului	39 41 43 45 47

RO 122198 B1

1 de condiționat în interiorul reactorului (A), la aspirarea dintr-o cameră de descărcare (15) a
3 aerului uzat și transportul vaporilor rezultați din materialul de condiționat și tratat, și a parti-
5 culelor mici spre un ciclon (17), un elevator elicoidal (18) care transportă granulele uscate,
cu ciocânele (19) pentru a le aduce la o granulație potrivită utilizării.

4. Instalație conform revendicării 3, **caracterizată prin aceea că**, în cazul creșterii
7 păsărilor în baterii sau pe grătare, mai conține un bazin de stocare primară (23), în care mate-
9 rialele străine sunt separate cu ajutorul unei pompe submersibile (26) al cărei sorb este plasat
11 în interiorul unui grătar de protecție (27) și care este prevăzut cu un amestecător cu paletă
13 (25) pentru omogenizarea dejectiilor, un separator elicoidal (B) dotat cu un rotor elicoidal (28)
15 care se rotește în interiorul unei site cilindrice (30) având rolul de a separa fracțiunea solidă
care este eliminată axial printr-un dispozitiv de obturare (33), urmând a fi transportată la un
reactor (C) de condiționare și tratare termică și la instalația de ambalare (41), de fracțiunea
lichidă obținută în separatorul elicoidal (B) și captată într-o carcasă colectoare (31) și stocată
într-un rezervor (32) în care este tratată cu ultraviolete cu ajutorul unei surse de radiații (43).

5. Instalație conform revendicării 3, **caracterizată prin aceea că**, la metoda de
17 creștere a păsărilor pe asternut, în reactorul (A) de condiționare și tratare termică, materialul
19 este distribuit uniform pe întreaga secțiune a incintei datorită șicanelor (11) care au ca efect
modificări continue ale traseului parcurs de material și simultan, o vehiculare lentă a acestuia,
21 datorită înclinației cilindrului rotativ (10) și ca urmare a acestuia, precum și a aspirației de
0,9...1,2 kPa exercitată în direcția de curgere a materialului.

6. Instalație conform revendicării 3, **caracterizată prin aceea că**, în cazul creșterii
23 păsărilor pe asternut, grătarele șicană (11) sunt așezate în grupuri paralele cu diametrele
25 vertical și orizontal, aranjamentul fiecărui sfert de cilindru fiind decalat la 90° sexagesimale
față de celelalte sferturi.

7. Instalație conform revendicării 3, **caracterizată prin aceea că**, în cazul creșterii
27 păsărilor pe asternut, grătarele șicană (11) sunt obținute prin decuparea incompletă a unor
29 orificii alungite, poziționate pe direcție axială și/sau radială, și prin răsfrângerea în sens invers,
alternativ, ale portiunilor decupate.

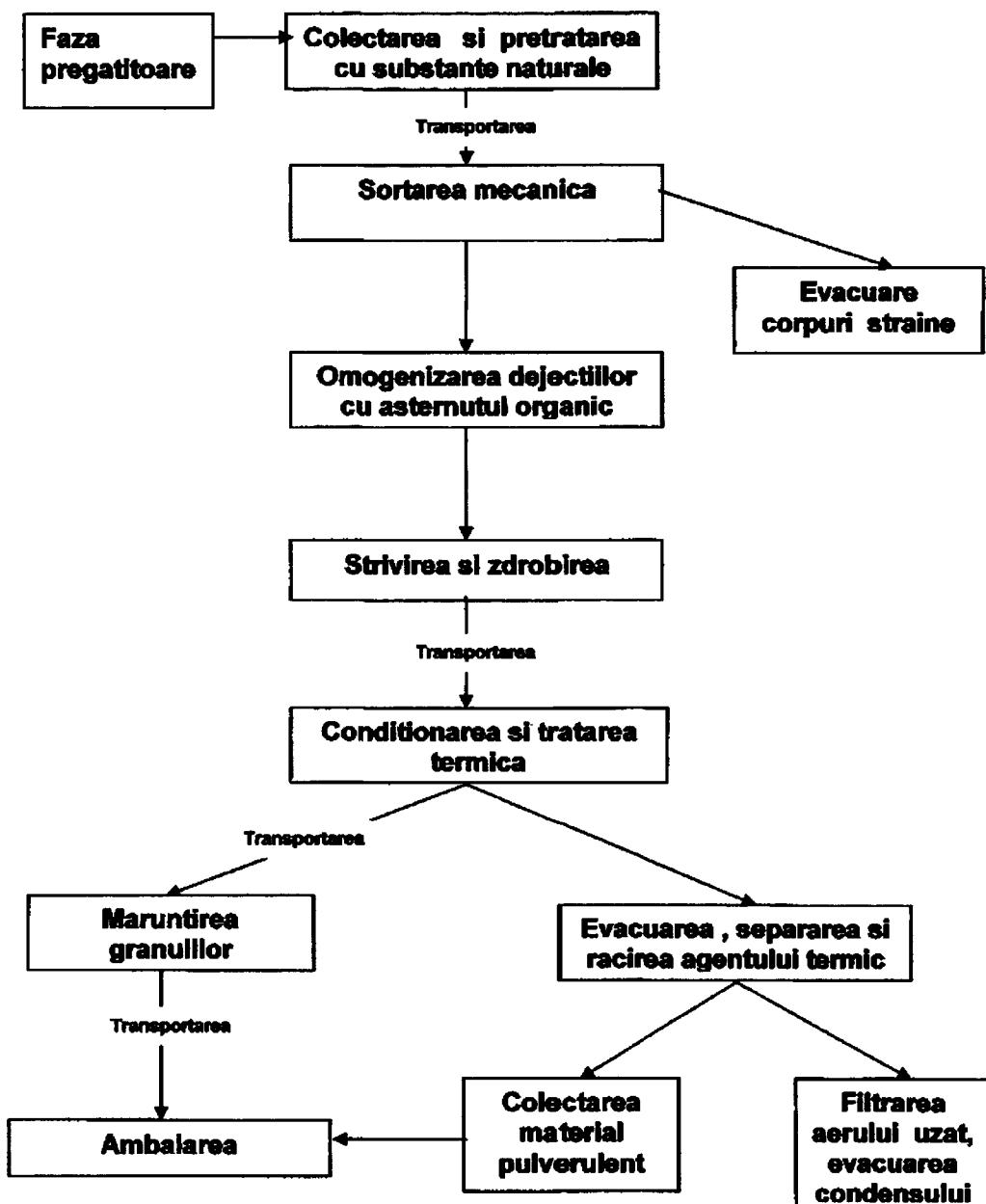


Fig. 1

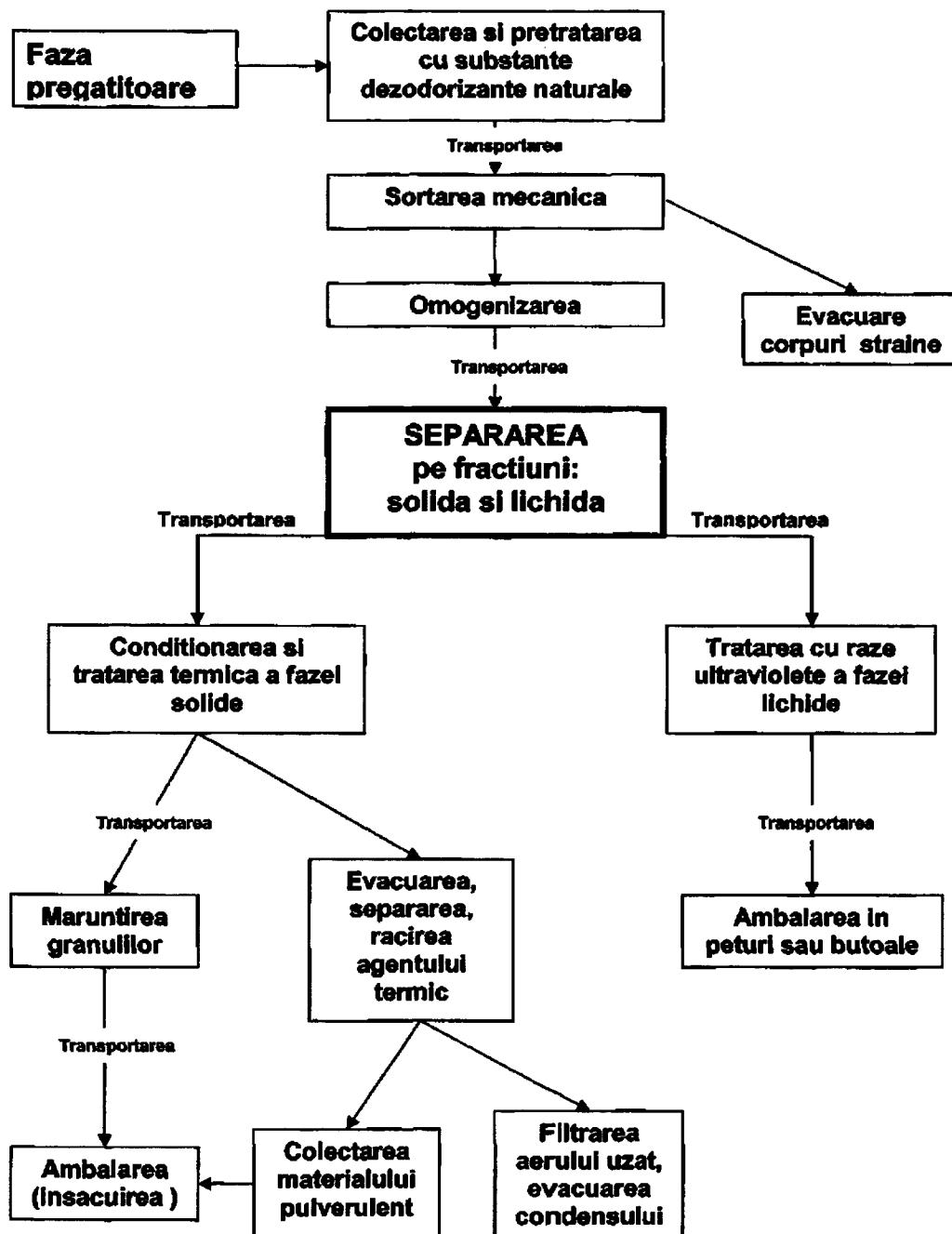


Fig. 2

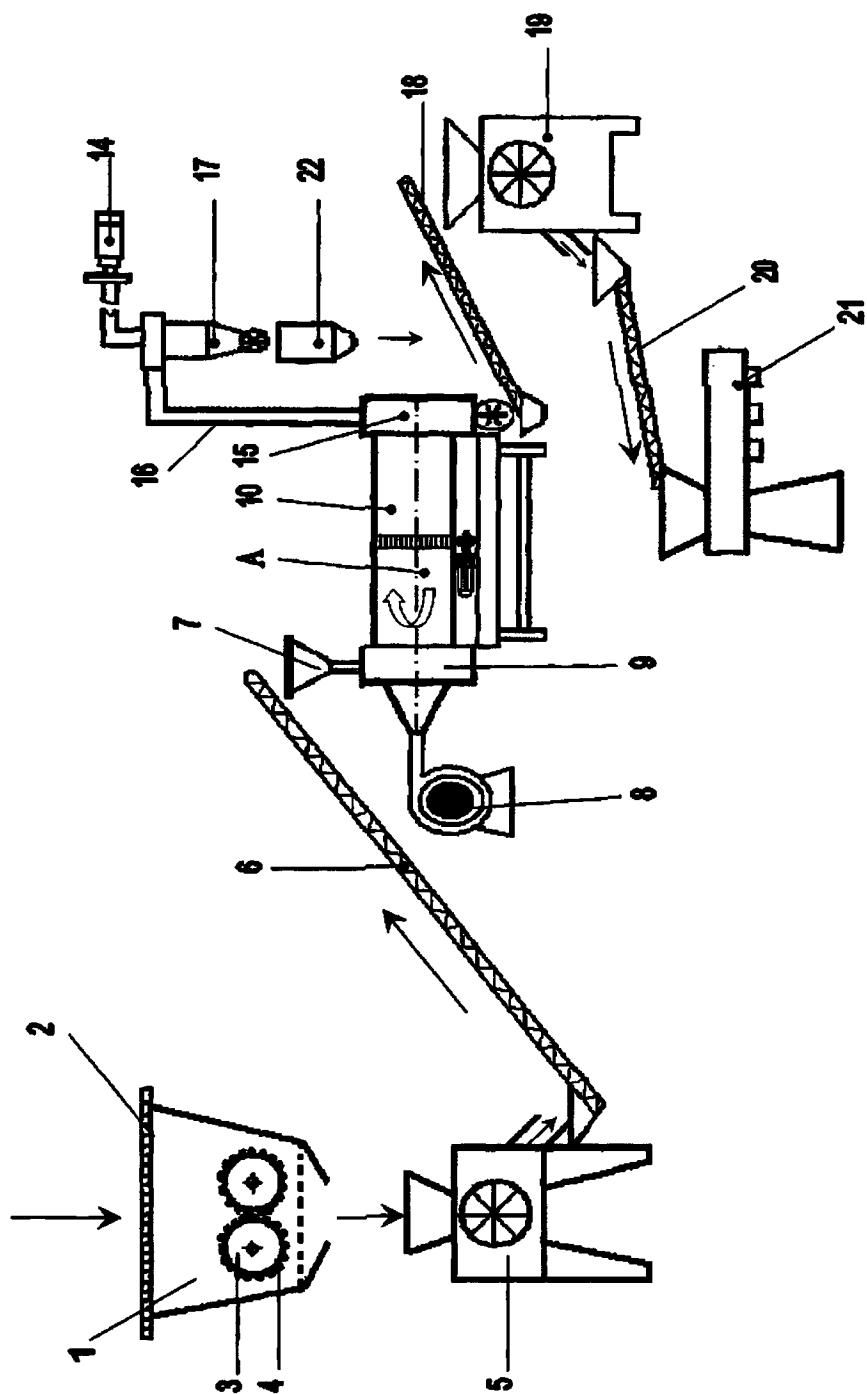


Fig. 3

RO 122198 B1

(51) Int.Cl.

C05F 3/00 (2006.01)

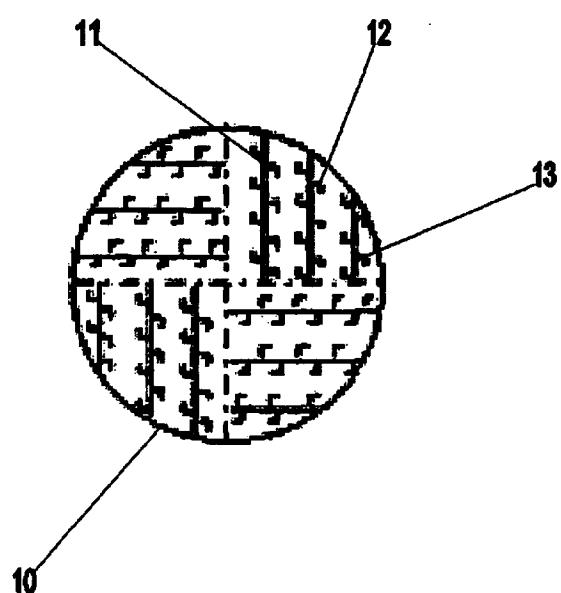


Fig. 4

RO 122198 B1

(51) Int.Cl.

C05F 3/00 (2006.01)

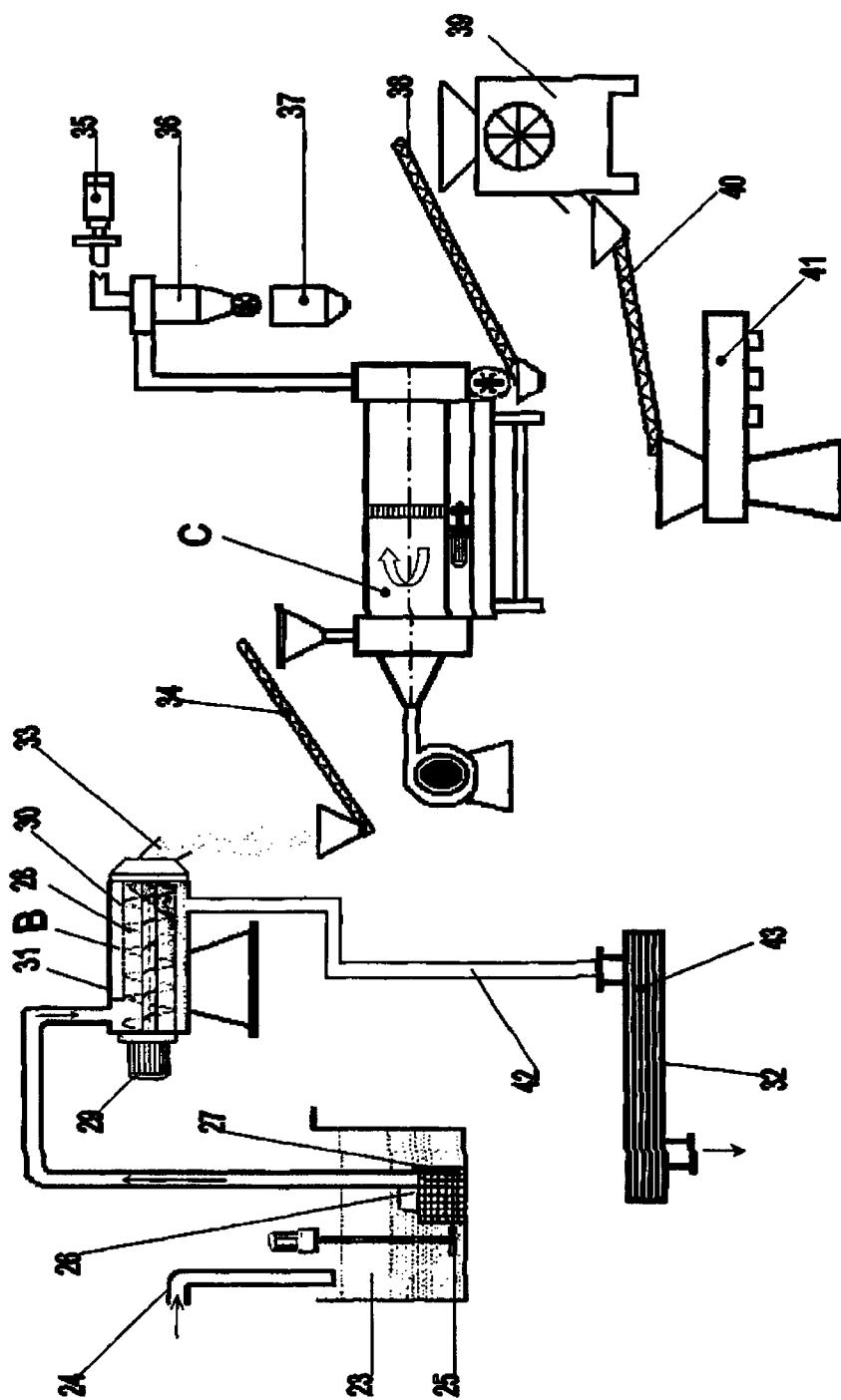


Fig. 5



Editare și tehnoredactare computerizată - OSIM
Tipărit la: Oficiul de Stat pentru Invenții și Mărci