

KRALJEVINA JUGOSLAVIJA

UPRAVA ZA ZAŠTITU

Klasa 78 (2)



INDUSTRISKE SVOJINE

Izdan 1 septembra 1932.

PATENTNI SPIS BR. 9106

Ing. Meissner Josef, fabrikant, Burbach i/W Nemačka.

Postupak za neprekidno izvršenje procesa nitriranja stanovitih nitro lijela kao na pr.
tetranitromethylanilin, nitropentaerythrīt i stiphninska kiselina (trinitroresorcin).

Prijava od 22 septembra 1930.

Važi od 1 septembra 1931.

Traženo pravo prvenstva od 28 septembra 1929 (Nemačka).

Tetranitromethylanilin, nitropentaerythrīt i trinitroresorcin proizvadili su se do sada samo periodičkim punjenjem u po više radnih faza. Glavne radne faze bile su proizvodnja sulfokiseline, nitriranje, ispiranje i prekristalizovanje, pri čemu je postupak nitriranja glavni proces, za koji je potrebno vrlo mnogo vremena i koji zahtjeva veliku pažljivost, jer je prije svega uzdržavanje temperature za vrijeme procesa vrlo teško. Pa i otrovne pare, koje se stvaraju pri nitriranju u velikim količinama, pretstavljuju veliku opasnost za poslugu.

Radni tempo neke tvornice tetranitromethylanilina, nitropentaerythrīta i trinitroresorcina određuje jedino postupak nitriranja te je potrebno za proizvodnju tetranitromethilanilina 5—6, za nitropentaerythrīt 3,5 do 4,5, a za nitroresorcin 5 do 6 sati.

Kao nadaljnji primer za količinu proizvodnje neka je ovde još nepomenuto, da je potrebno za neku proizvodnju od 200 kg u osam sati oko 10 do 12 aparata za nitriranje, od kojih može sviadati svaki po jedno nitriranje. Ta velika količina aparata za nitriranje sa potrebnim predložnim posudama i vodovima kiselina, zahtjeva osim velikih troškova za aparaturu još i velike troškove za zgrade. Za poslugu te vrlo posežne aparature potreban je veliki broj radnika.

Skupno mogu se smatrati kao nedostaci dosadašnjeg periodičnog postupanja.

1. Dugo trajanje procesa nitriranja u po-

jedinim kazanima za nitriranja uslijed toga mala radiva sposobnost nekog velikog uređaja.

2. Ispuštanje otrovnih plinova, uslijed toga opasnost za poslugu.

3. Veliki građevni troškovi za zgradu za nitriranje i značni troškovi za aparaturu.

4. Veliki troškovi za popravke, napose uslijed dužine vodova za kiseline.

5. Veliki izdatci za poslugu.

6. Ispad proizvodnje uslijed popravaka ili upaljenja puniva.

Pronalažak se sastoji u tome, da se ti nedostaci uklone pomoću upekidnog radnog procesa.

U tu svrhu se u prvom redu rastope methylanilin, resorcin ili pentaerythrīt u sumpornoj kiselini t. j. naprave se sulfokiseline. Te sulfokiseline dovađaju se neprekidno sa primjerom količinom dušične kiseline uz temeljito promješavanje i uzdržavanje potrebne temperature nekom naknadno opisanom aparatu, kojem se zbiva priprava i dovršenje reakcije tako, da izlaze gotovo nitrirani produkli i malični lug neprestano iz aparata. Za zdravlje štetne pare dušičnog oksida, koje se pri tomu stvaraju, isisu se i privlađaju kondenzovanju, a da ne dodijavaju i da nisu štetne za radnike.

Izvedbeni primjer:

Pentaerythrīt rastopi se pri 90° — 95°C u 85%noj sumpornoj kiselini u razmjeru 1

dio pantaerythrita na 4 dijela sumporne kiseline. Od te razlopine dovađaju se naknadno opisanom aparatu za nitriranje, u neprekidnom toku, ujedno sa 5 dijelova dušične kiseline, za stvaranje nitropentaeurytsrita potrebne ekvivalentne količine, to je oko 10 dijelova.

Temperatura nitriranja može biti a da nema opasnosti 90° do 100°C. Nitriranje se izvrši potpuno u vremenu od 10—15 min. Dobitak iznosi 99%, teoretično za pentaerythrit izračunatog.

Postrojenje aparature za neprekidno izvršenje nitriranja tetranitromethylanilina, nitropentaerythrita i trinitroresorcina opisano je u slijedećem na osnovi priloženog nacrtta:

Cijevi 1 i 2 su dovodne cijevi za polazne produkte. U tijelu 3 aparata ugrađen je uređaj za mješanje, koji ima svoj ležaj u stalku 5. Aparat je providjen dvostrukim plaštem 6 i jednim poklopcom 7. Cijev 8 je ispust za nitrirani produkat i otpadne kiseline. Kroz cijev 9 isisu se u aparatu stvarajuće se nitro pare.

Osobite koristi pronalaska neprekidnog postupka nitriranja su slijedeće:

1. Kratko trajanje procesa nitriranja.
 2. Pomanjkanje izlaza otrovnih plinova iz aparature, jer je zatvor apsolutno nepropusljiv.
 3. Manji troškovi za aparaturu i zgrade uz veću radivu sposobnost.
 4. Manji troškovi za послugu.
 5. Rijetka potreba popravaka.
 6. Nesreće pri radu i uslijed upaljenja puniva i reparature su isključene.
 7. Znatno pojeftinjenje proizvodnje.
- Neki osobito zgodan primjer radive pretežnosti neprekidnog nitriranja nad postupkom sa prekidanjem rada, neka je napomenut u slijedećem:
- Neki aparat za neprekidni rad od oko 200 mm i ok. 1.5 do 2 m visine izradi u

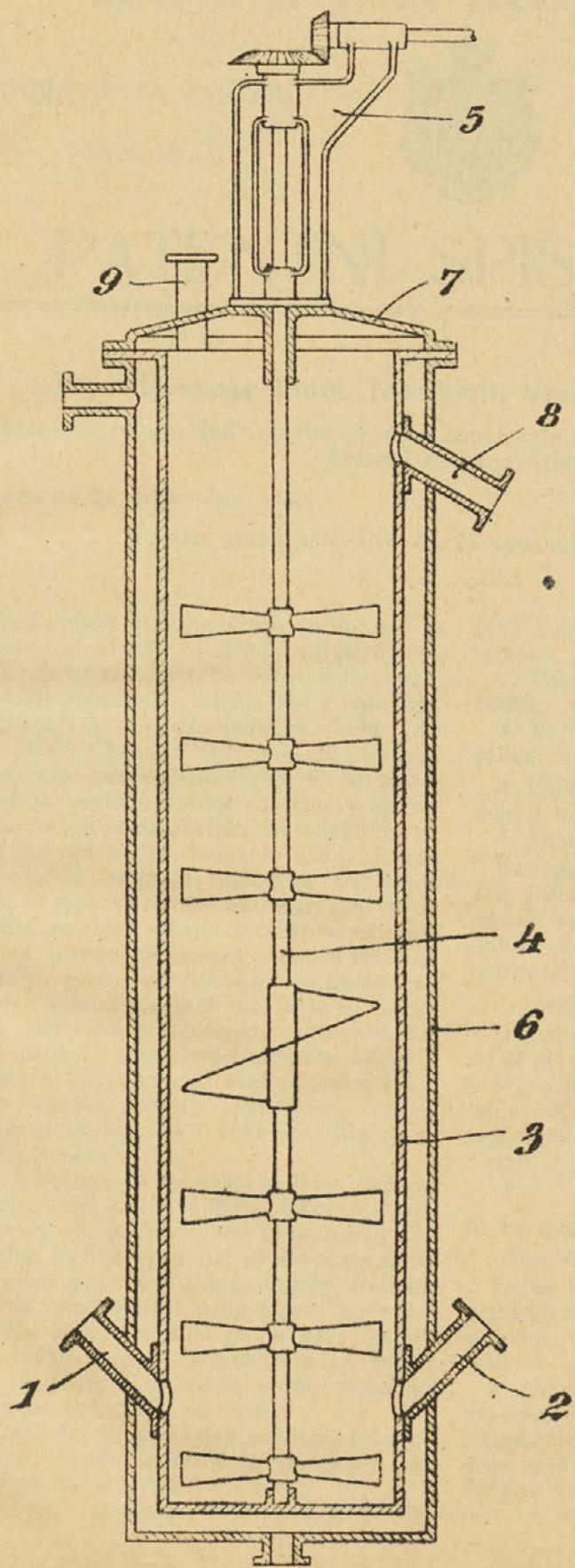
8 sati oko 200 do 250 kg. Za syladanje ovog rada po postupku sa prekidanjem rada bilo bi potrebno 10 kazana za nitriranje od po 300 l. skupne sadržine. Iz loga proizlazi jasno, koliko veći troškovi bi bili za takav rad potrebni za aparate, zgrade i za poslugu.

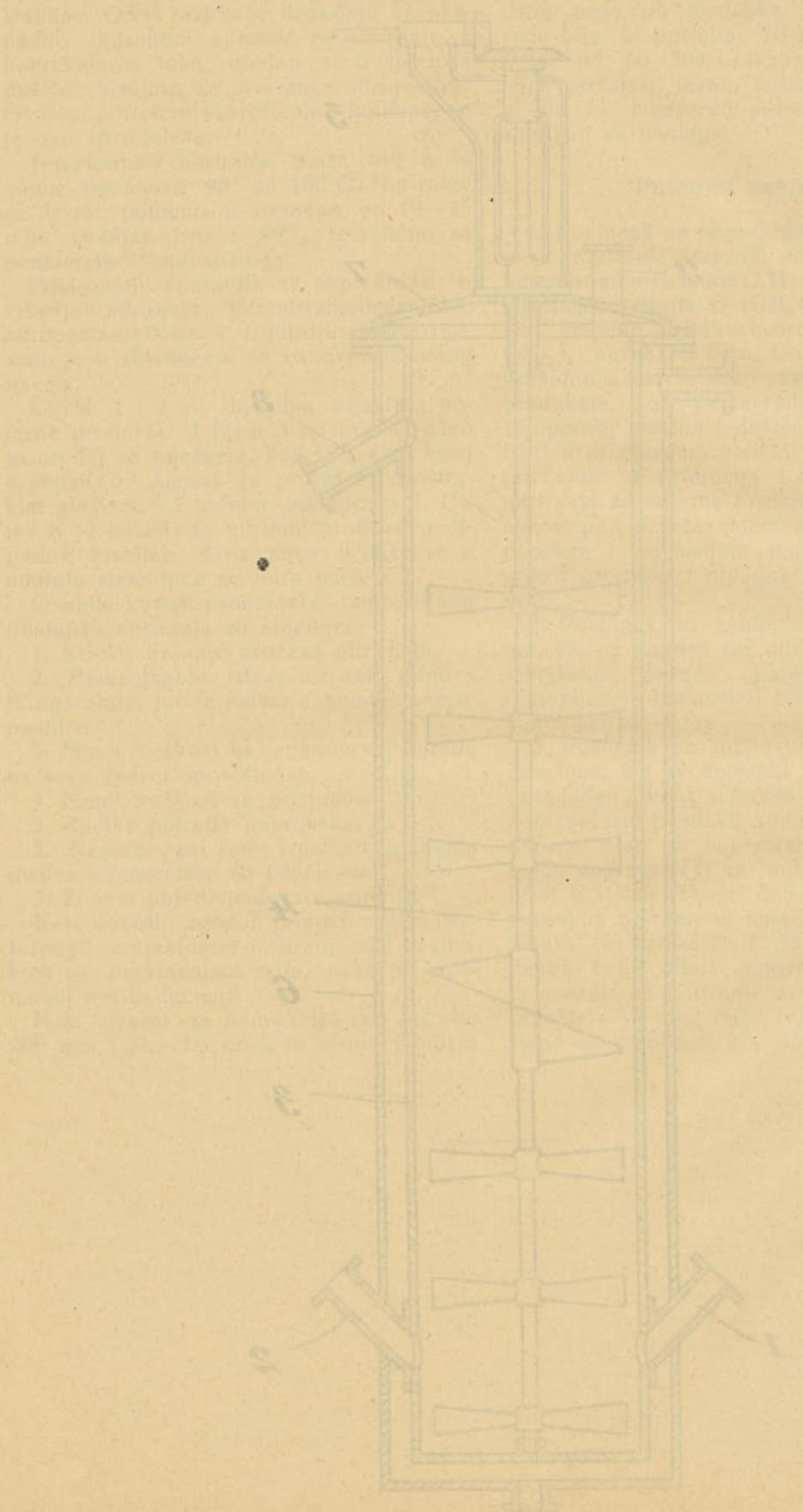
Patentni zahtevi:

1. Postupak za neprekidno izvršenje procesa nitriranja izvesnih nitro tijela na pr. tetranitromethylanilina $C_6H-NHCH_3(NO_2)_4$ nitropentaerythrita $C(CH_2ONO_2)_4$ i stiphnin, kiseline (trinitroresorcin) $C_6H(OH)_2(NO_2)_3$ naznačen time, što se dovađa neprekidno i istovremeno rastopina polaznih produkata, kao pentaerythrit rastopljen u sumpornoj kiselini i dušična kiselina, obe tvari u primjerenoj količini nekom aparatu, pri čemu se pripravlja i dovršuje proces nitriranja za vrijeme prolaza rastopina kroz aparat pod uzdržavanjem svršishodne temperature i mješanjem mase, našto izazove gotovi produkt i otpadna kiselina iz aparata.

2. Postupak po zahtjevu 1, naznačen time, što se napose pri nitriranju nitropentaerythrita, dovađa aparatu pentaerythrit rastopljen u sumpornoj kiselini, dakle kao sulfokiselina.

3. Postupak po zahtjevima 1 i 2 naznačen time, što se upotrebi za izvedbu procesa jedan aparat, u kojem se pri 1 i 2 uvedeni polazni produkti vode kroz valjak (3) napram gore uz neprestano mješanje pomoću naprave (4) za mješanje, koja ima ležaj u stalku (5), pri čemu se pod uzdržavanjem primjerene temperature pomoću plašta (6) pripravlja i dovršuje reakcija, nakon čega izlazi gotovi produkt pri 8 iz aparata za nitriranje a reakcioni plinovi otpuštaju se kroz cijev (9), koja je smještena na poklopcu (7), aparata.





0010 Landkarte A