

KRALJEVINA JUGOSLAVIJA

UPRAVA ZA ZAŠTITU

KLASA 23 (3)



INDUSTRISKE SVOJINE

IZDAN 1 APRILA 1939.

PATENTNI SPIS BR. 14758

Metallgesellschaft Aktiengesellschaft, Frankfurt a. M., Nemačka.

Postupak za spravljanje benzinskih ugljovodonika.

Prijava od 22 novembra 1937.

Važi od 1 oktobra 1938.

Naznačeno pravo prvenstva od 2 decembra 1936 (Nemačka).

Već je poznato, (n. pr. nemački patent br. 484.337 i drugi) da se iz gasova, koji sadrže ugljenoksid i vodonik pri pritisku, koji samo malo odstupa od atmosferskog pritiska i pri temperaturama, koje se nalaze ispod temperatura potrebnih za isključivo obrazovanje metana, mogu u prisustvu katalizatora spravljati viši parafinski odnosno olefinski ugljovodonici.

Ovaj način rada ima nezgodu, da dimenzijs tehničkih uredaja postaju i suviše velike, jer je brzina reakcija, koje dolaze u obzir veoma mala. Stoga je na različite načine pokušano, da se reakcija izvodi pod povećanim pritiskom, n. pr. 6—10 atm., pri čemu je nastajalo tako jako obrazovanje produkata sa visokom tačkom ključanja, koji su zapušavali pore katalizatora, tako, da je aktivnost kontaktnih masa u veoma kratkom vremenu bila poništavana. Takvi su ogledi opisani u časopisu „Brennstoff-Chemie“ za godinu 1930. Ako se poveća reakcionala temperatura, tada istina katalizator ostaje duže vremena aktivan, ali se obrazuju neželjeni u vodi rastvorljivi produkti, naročito alkoholi i kiseline, koji razaraju aparaturu i dovode u pitanje upotrebljivost celog postupka.

Sad je nadeno, da se benzinska sinteza može veoma dobro izvoditi pod povećanim (preko 2 atm.) pritiskom, ako se gas za sintezu upotrebni u dalekosežno razređenom stanju. Kao sredstva za razređivanje mogu doći u obzir vreli tehnički gorljivi ili inertni gasovi i pare. Naročite se koristi dobijaju kod upotrebe takvih gasova ili para za dodavanje, koji se pomoću

poznatih tehničkih sredstava mogu lako ukloniti, koji dakle dodata postrojenja za izdvajanje reakcionih produkata ne opterećuju nepotrebno. Takve su materije n. pr. CO_2 , H_2O , alkoholi, viši ugljovodonici i t. d. Dalje je korisno, da se kao sredstva za razređivanje upotrebe takve materije, koje se javljaju pri reakciji kao manje željeni sporedni produkti sinteze (n. pr. CH_4 , CO_2 i dr.). Na ovaj se način može uvek prema mešavinskom odnosu ne samo da omogući izvodljivost sinteze pod pritiskom, već se takođe može preduzimati do izvesnog stepena i upravljanje reakcijom. Ako se gasu za sintezu dodaju benzinske pare, to se može postići izvesno pomeranje reakcije u smeru povećanog obrazovanja ulja. Osim toga se dodavanjem benzinskih para ka gasu za sintezu povećava trajalost katalizatora, jer se do izvesne mere vrši automatsko ekstrahovanje materija sa visokom tačkom ključanja, koje štete aktivnost katalizatora.

Postupak po pronalasku se može naročito korisno upotrebiti za slučaj, da se misli na dalju upotrebu gasa za sintezu o-slobodenog od reakcionih produkata, eventualno kao gasa za osvetljenje ili kao početnog gasa za ponovno spravljanje gasa za sintezu. Tada se u konačnom gasu još nedostajući ili u nedovoljnoj meri nalazeći se sastojeći već pre ulaska gasa za sintezu u kontaktnu peć ovome dodaju kao sredstvo za razređivanje. Dakle se ovom merom postižu dva efekta i to poboljšanje reakcionog položaja peći i spravljanje konačnog gasa koji se može upotrebiti za

druge korisne ciljeve.

Sasvim opšte se pokazalo, da u interesu nesmetane reakcije željena sadržina gasova odnosno para za dodavanje sme biti u toliko viša, u koliko je viši pritisak, koji se upotrebljuje u reakciji. Iznenadujući povoljan efekat razredenih gasova odnosno para pri izvođenju sinteze pod pritiskom nije nikako mogao da se predviđi; jer se kod izvođenja sinteze pod normalnim pritiskom težilo za tim, da se koncentrisanost samog gasa za sintezu održi što je moguće višom. Ako se radi pri normalnom pritisku sa razređenim gasovima, to se, kao što je na razniim mestima u literaturi opisano, dobija znatno smanjena dobit tečnih produkata.

Postupak po pronalasku se može takođe upotrebiti i u priklučku na postojeća postrojenja, koja rade sa normalnim pritiskom, na taj način, što se konačni gasovi normalnog stupnja sinteze, koji su u odnosu na sadržinu netretiranih gasova za sintezu osiromašeni, komprimuju i izlazu sintezi pod pritiskom. Ovim se postiže mnogo bolja ukupna dobit no ako se po dosadašnjem načinu razređeni konačni gasovi po izdvajaju reakcionih produkata upute kroz kašku drugu kontaktну peć.

Osim pomoću upotrebe napred navedenih sredstava može misao pronalaska biti ostvarena i na taj način, što se reakcioni konačni gas pre ili posle izdvajanja reakcionih produkata vraća u kružni tok, pri čemu se razređivanje gase za sintezu postiže u samom procesu obogaćenjem inertnih gasova odn. redukcionih produkata i dopunjavanje reakcionog gasea može se zatim izvesti pomoću relativno visokoprocentnog gasea za sintezu. Dodavanje svežeg gasea, gasu iz kružnog toka ne mora neminovno da se izvodi pre ulaska u kontaktну peć, već staviše sa naročitom korišću moguće, da se dodavanje ovih gasova preduzima eventualno u sredini reakcione zone ili stupanjški raspodeljeno preko više reakcionih zona. Time se postiže ravnomernija raspodela reakcije na celu kontaktnu peć, dok se inače glavna reakcija koncentriše na ulaznoj strani gasea, pri čemu se opet javlja opasnost pregrevanja sa pojачanim obrazovanjem neželjenih sporednih produkata.

Što se tiče izbora reakcione temperature, preporučljivo je, da se temperatura prilagodava svagdašnjem parcijalnom pritisku teorijski čistog gasea za sintezu ($\text{CO} + \text{H}_2 = 1 : 2$) praktičnog u okolini kontakta vladajućeg sastava gasea na taj način, što se temperatura održava niskom na mestima, na kojima reaguje relativno visoko-procentni gas za sintezu, dok se tempera-

tura održava visokom na mestima, na kojima dospeva do pretvaranja razblaženi gas za sintezu.

Patentni zahtevi:

1.) Postupak za spravljanje viših parafinskih i olefinskih ugljovodonika tretiranjem gasova, koji sadrže ugljen oksid i vodonik pomoću katalizatora pod povećanim pritiskom (preko 2 atm.) pri temperaturama, koje su niže no temperature, koje su potrebne za isključivo obrazovanje metana, naznačen time, što se upotrebljuje gas za sintezu, koji sadrži znatne količine gasova ili para, koji poglavito deluju kao sredstvo za razređivanje, pri čemu se podesno sadržina ovih materija bira u toliko većom, u koliko je veći pritisak, koji doseva do upotrebe.

2.) Postupak po zahtevu 1, naznačen time, što se kao dodatak ka gasu za sintezu upotrebljuju takvi gasovi odnosno pare, koji se obično javljaju kao manje željeni reakcioni produkti sinteze (n. pr. CO_2 , CH_4 i dr.).

3.) Postupak po zahtevu 1 i 2, naznačen time, što se kao dodatak ka gasu za sintezu upotrebljuju takvi gasovi odnosno pare, koji se mogu pomoći poznatih tehničkih sredstava ukloniti iz konačnih gasova (n. pr. CO_2 , H_2O , alkoholi, viši ugljovodonici).

4.) Postupak po zahtevu 1 do 3, naznačen time, što se kao dodatak ka gasu za sintezu upotrebljuju takvi gasovi odnosno pare, koji dalju upotrebljivost konačnog gasea oslobođenog od reakcionog produkta, olakšavaju odnosno njegovu vrednost povećavaju.

5.) Postupak po zahtevu 1 do 4, naznačen time, što se kao dodatak ka gasu za sintezu upotrebljuju takvi gasovi odnosno pare, koji kao konačni gas po izdvajaju reakcionih produkata daju upotrebljivi gas za osvetljenje, odnosno početni gas za spravljanje gasea za sintezu.

6.) Postupak po zahtevu 1 do 5, naznačen time, što se konačni gasovi od sinteze izvedene pri normalnom pritisku — podesno po izdvajaju svih ili jednog dela reakcionih produkata — komprimuju i u daljoj peći za sintezu pod pritiskom se pretvaraju.

7.) Postupak po zahtevu 1 do 6, naznačen time, što se gas za sintezu po potpunom ili delimičnom izdvajaju reakcionih produkata vodi u kružnom toku kroz kontaktну peć, pri čemu se po zahtevu 1 do 6 nameravani efekat postiže obogaćenjem inertnih gasova odnosno reakcionih produkata u samom procesu i dopunjava-

nje reakcionog gasa se može izvesti pomoću relativno visokoprocentnog gasa za sintezu.

8.) Postupak po zahtevu 1 do 7, naznačen time, što se dopunjavanje gasa iz kružnog toka svežim, visokoprocentnim gasom za sintezu ne vrši pre ulaska u kontaktnu peć, već tek u kontaktnoj peći i to ili na jednom mestu ili na različitim mestima u jednakim ili i različitim delimičnim količinama.

9.) Postupak po zahtevu 1 do 8, na-

značen time, što se reakcionala temperatura prilagođava svagdašnjem parcijalnom pritisku teoriski čistog gazu za sintezu (CO prema $\text{H}_2 = 1 : 2$) praktičnoga u okolini kontakta vladajućeg sastava gasa na taj način, što se temperatura održava niskom na mestima, na kojima reaguje relativno visokoprocentni gas za sintezu, dok se temperatura održava visokom na mestima, na kojima dospeva do pretvaranja razblaženiji (razredeniji) gas za sintezu.

