

KRALJEVINA SRBA, HRVATA I SLOVENACA

UPRAVA ZA ZAŠТИTU

KLASA 89 (1)



INDUSTRISKE SVOJINE

IZDAN 1. MAJA 1926.

PATENTNI SPIS BR. 3625.

Ing. Carl Steffen jun. Beč.

Postupak sa tekuće pranje trikalciumpsaccharata.

Prijava od 27. aprila 1924.

Važi od 1. maja 1925.

Predmet izuma jest postupak za tekuće pranje trikalciumpsaccharata. Trikalciumpsaccharat sadržeći tečnost, koja kako se dobiva u obornom procesu ili u više ili u manje koncentriranom obliku podvrgne prajućem procesu, doda se u više uzeslopce slijedećih stepenova postupka prajuća lužina sa postepeno padajućom nešćernom sadržinom. Dovod prajućeluzine usledjuje prednosno u jednakim množinama, koliko se za vrijeme pojedinih stepenova pranja mogu odfiltrirati, tako da je koncentracija rastopine prije i poslije prolaza kroz jedan stepen postupka približno jednaka, dokim je poslije prolaza smanjena nešćerna sadržina rastopine.

U pojedinim stepenovima pranja odfiltrirana lužina upotrebljuje se kao prajuća lužina za prediduće stepenove pranja, odn. na već poznati način kao nastavna tečnost za slijedeći oborni proces. Iz preše za razdiobu saccharata od lužine otučuća lužina može se isto tako upotrebiti kao prajuća tečnost u pojedinim stepenovima postupka, pri čemu se može ova lužina po potrebi još sa vodom razrijediti. U zadnjem stepenu može se mjesto prajuće lužine na poznati način upotrebiti voda ili krečna voda kao prajuća tečnost.

Prema postupku radi se ili na taj način, da se pojedini stepenovi pranja izvrše u više jedan od drugog odjeljenih aparata za pranje ili, da se prajući proces preduzme odmah u obornom aparatu.

U zadnjem slučaju može se u smislu izuma raditi na taj način da se cijelokupno za vrijeme pojedinih stepenova u aparatu dobivene — trikalciumpsaccharat sadržeće tečnosti bez

prethodne filtracije u zastopce promiču u preši, koja obavlja djelenje saccharata od lužine, i da se tamo istisnute lužine odvode djelom kao otpadna lužina i djelom na poznati način po potrebi razrijedjene vodom, upotrebe kao nastavna odn. prajuća lužina za slijedeći oborni i prajući proces.

Za fabrički rad, kod kojeg množina otpadne lužine nije od važnosti, može se za vrijeme prajućeg procesa u obornom aparatu dadati samo vodom razrijedjena prajuća lužina sa konstantnom veoma niskom nešćernom sadržinom. U obornom aparatu nalazeća se trikalciump tečnost, pošto se na prešu uvjek odsiše jednak množina, dotječe kao prajuća lužina, stalno gubi na trikalciumpsaccharatu kao i na nešćernoj sadržini. U preši nalazeća se tečnost istisne se stalno od tečnosti, koja je siromašnija na nešćeru. Gubitak šećera izračunat na preradjenoj melasi biti će u ovom slučaju nešto više nego kod postupenog pranja, pošto se veće množine otpadne lužine odvode u kanal. Nasuprot prajući proces biti će brže dovršen i uslijed toga biti će umanjen rad prešanja.

U crtežu prikazana su primjerice dva uredjaja za izvedbu postupka i to pokazuje fig. 1 uredjaj sa razdeljenim prajućim aparatima za svaki stepen pranja dokim fig. 2 i 3 predložuju dva oblika izvedbe uredjaja za pranje u obornom aparatu.

Kod uredjaja prema fig. 1 predviđena su tri prajuća aparata A. B. C., koja su izradjena jednakoljčno. Svaka od ovih prajućih posuda posjeduje unutarnju cilindričku posudu M, čije je plaštna površina tvorena filternim platnima

F ili inačim za filtraciju sposobnim materijalom. Ova posuda M nalazi se unutar jednog drugog cilindra L, tako da nastane prstenasti prostor za primanje lužine, odfiltrirane iz posude M. U svrhu hlađenja odfiltrirane lužine opkoljena je posuda L vodenim plaštom W. Uнутарноста cilindra M potredan je mijenjajući mehanizam, R polahko giban stožnikovim trigonom K, koji sprečava staloženje trisaccharata u prajućoj posudi i istovremeno djeluje cisteće na filterna platna F. Za prevodjenje saccharatove rastopine, koja se ima prati, od jednog prajućeg aparata u drugi predviđen je u svakoj prajućoj posudi pretječni ljevak X od kojeg dospije rastopina kroz vod l u transportni pužni vijak S, koji utječe u slijedeću prajuću posudu. Od pretječnog ljevka zadnje prajuće posude vodi vod I₈, I₄ preko medju uklopljene sisaljke P₅ k preši P, koja obavlja razdoblju saccharata od lužine. Prvi prajući aparat A u spoju je preko sisaljke P₁ pomoću voda a sa obrnanim aparatom D, koji je vodom i priključen na spremnik R₄ sadržeći nastavnu tekućinu Lužinski prostori L prajućih aparata providjeni su odtočnim cijevima k na koje su priključeni vodovi, koji vode od prvog aparata A u ne prikazani odtočni kanal ili za isparjenje lužine od aparata B preko sisaljke P₂ k spremniku R₄ i od zadnjeg aparata C preko sisaljke P₃ k orovom prajućem aparatu A. Spremnik R₆ služi kao sabirna posuda za od preše P odječući lužinu, koji spremnik R₆ stoji u spoju pomoću voda h sa spremnikom R₅, od kojeg od sisaljke P₄ ovladani dovodi d₁, d₂, vode k aparatu B odn. d₃ k aparatu C, k spremniku R₅ vodi nadalje vod m za vodu.

Radni proces je slijedeći: U obrornom apatu gotovo oboren trikalciumpsaccharatova rastopina promiče se sisaljkom P₁ kroz vod a u prajuću posudu M₁ prvog aparata A, pri čemu jedan dio utječuće lužine prelazi kroz filterna platna F₁ u lužinski prostor L. Sisaljkom P₃ od prilike u pola visine prajuća posuda M₁ utječućim vodom b₂ dovodi se prajuća lužina iz lužinskog prostora L₃ apata C od prilike u onoj množini koliko se lužine odvodi kroz filterna platna F₁. Već napram matičnoj lužini na nešćeru siromasnija prajuća lužina iz lažinskog prostora L₃ pomješa se sa onom u posudi M₁ sadržanoj, uslijed odtoka lužine kroz filterna platna F₁ više koncentriranoj saccharatovoj rastopini i ova mješavina rasti polagano u prajućoj posudi prema gore, pri čemu opet jedan dio lužine prelazi kroz filterna platna F₁ u lužinski prostor L₁, odkuda se lužina odvodi kroz odječnu cijev K₁ u odječni kanal. Dodatkom prajuće lužine dostigne rastopina približno opet onu koncentraciju, koju je ona posjedovala kod ulaska u aparat A, dočim se smanji nešćerna sadržina.

Tako prethodno oprana saccharatova rastopina dospije preko preljevnog ljevka X₁ i voda l u transportni pužni vijak S₁, koji ju promiče u cilindru M₂ drugog prajućeg aparata B. Filternim platnima F₂ ovog aparata odfiltrirana i kroz otočnu cijev k₂ izlazeća lužina odsije se sisaljkom P₂ kroz vod e₁ i potisne kroz vod e₂ u spremnik R₄ kao razredujuća tečnost za melasu za slijedeći obroni postupak. U cilindru M₂ dižućoj saccharatovoj rastopni, koja odlokom prije odfiltrirane lužine zauzme višu koncentraciju, doda se sisaljkom P₄ kroz vodove d₁, d₂ prajuća lužina iz spremnika R₅ u kojem se nalazi iz preše P odječna i dodatkom lužine, razrijedjene vodom, doveđenom kroz vod m. Nešćerna sadržina ove lužine je veoma malena, tako da se kao produkt dobiva u apatu B rastopina, koja kod jednake množine dodate prajuće lužine i k L₂ prelazeće odfiltrirane lužine posjeduje jednaku koncentraciju kao rastopina kod ulaza u aparat, pri čemu je ali nešćerna sadržina još više umanjena.

Kroz pretječni ljevak x₂, vod l₂ i trasportni pužni vijak S₂ dospije sada već prilično očišćena saccharatova rastopina u posudu M₃ apata C, gde se ona dodatkom prajuće lužine, oduzete iz spremnika R₅, privredjene sisaljkom P₄ kroz vod d₃, doveđe na još manju nešćernu sadržinu. Kroz filterna platna F₃ prolazeće lužina, kako je već spomenuto upotrebljuje se kao prajuća tečnost prvog apata, time, da se kroz cijev k₃ izlazeća lužina odsije sisaljkom P₃ kroz vod b₁ i potisne kroz vod b₂ u cilinder M₁.

Prekо preljevnog ljevka x₃ odječući očišćena saccharatova rastopina odsije se sisaljkom P₅ kroz vod l₃ i promiče se kroz vod l₄ k preši P₂ u kojoj se preduzme rastavljanje u saccharat i otpadnu lužinu. Otpadna lužina upotrebi se na opisan način opet kao prajuća tečnost, pošto je bila u spremniku R₅ još vodom razrijedjena.

U prikazanom slučaju doda se kao prajuća tečnost obim zadnjim prajućim posudama razrijedjena otpadna lužina od preše. Gdje je to potrebito, može ati takodjer samo pred zadnjem apatu biti dodana otpadna lužina od preše kao prajuća tečnost, dočim se kod zadnjeg apata upotrebljuje čista voda ili krečna voda mjesto prajuće lužine.

Kod oblika izvedbe uredjaja prema fig. 2, primjeni se obroni aparat poznate izrade, koji se sastoje od krečnog punitelbenog ljevka X, bacajućeg kotača W, rashladnog spremnika E i sabirnog spremnika G. Rashladni spremnik E i sabirni spremnik G stoje u vezi gore pomoću cijevi I i na donjem dijelu jednim vodom n, u kojem je uklopljena sisaljka P₁. Od obrornog aparata vodi vod o sa medju uklopljenom sisaljkom p₂ k preši H. U sabirnom spremniku G privješen je filterni aparat

J, koji je primjerice izadjen kao „mošnji filter”, čiji je visinski položaj namjestiv pomoću paranača O. Pojedine komore V filternog aparata J svršavaju se u koso padajuću sabirnu komoru Z, na koju je priključena mješina N. Sa mješinom N spojen je vod q_1 , koji vodi u četiri ogranka q_1 , q_2 , q_3 , i q_4 k spremnicima Q₁, Q₂, Q₃, i Q₄. Za sabiranje iz preše H odlijeće lužine predviđen je spremnik T, od kojeg vodi vod r u dva ogranka r_1 i r_2 k dvjema spremnicima U₁ i U₂, koji sa svoje strane pomoću voda s₁ sa medju uklopljenom sisaljkom p₁ odn. vodom s₂ stoe sa sisaljkom p u vezi sa rashladnim prostorom E obornog aparata. Spremnik Q spojen je vodom t, u koji je uklopljena sisaljka p₂, isto tako sa rashladnim prostorom E, dočim od spremnika Q₄ vodi vod u preko sisaljke p₃ k vodu n između rashladnog i sabirnog spremnika obornog aparata. Od spremnika Q₁ vodi neprikahan vod k odliječnom kanalu ili k isparenju lužine.

Kod ove izrade uredjaja način rada je slijedeći: Nakon dovršenja obornog procesa u obornom aparatu spusti se filterni aparat J u njegov sabirni spremnik G pomoću paranača O. Prostorna sadržina istog odmjerena je prema željenoj koncentraciji oborene rastopine, koja se ima postići, koja je ovisna od količine — filtrirnim aparatom istisnute odn. odvedene lužine. Čim je nakon potpunog uvedenja filternog aparata J u njegov sabirni spremnik G obornog aparata odtekla potrebita množina lužine kroz mijeh W i vod q u spremnik Q₁ t. j. postignuta željena koncentracije saccharatove rastopine, počinje se prajući radom na jednom prednosno od filternog apatata odaljenom mestu obornog aparata, daklem u rashadni spremnik E uvede prajuću lužinu. Kao kod uredjaja po fig. 1 usljeđuje takodje ovdje dovod prajuće lužine u takvoj množini, koliko se u jednakom vrijeme odvodi lužina kroz filterni aparat J. Prva prajuća lužina oduzme se iz spremnika Q₂ ot-kuda se ona sisaljkom p₅ kroz vod t pomiče u rashadni spremnik E. Odvodni vod q filternog aparata spoji se pri tome, čim se je u spremniku Q₁ sakupila željena množina otpadne lužine kroz vod q₃ sa spremnikom Q₃, iz spremnika U, u kojem se nalazi razrijeđene otpadne lužine od preše H sa niskom nešćernom sadržinom nego ona iz spremnika Q₂ oduzeta lužina, sisaljkom p₃ kroz vod s₁ ponovno se uvede nakon ispršnjenja spremnika Q₂ prajuća lužina u oborni aparat. Pošto je spremnik Q₃ približno dobio jednaku množinu otpadne lužine, koliko je sadržano u spremniku Q₁, to se iz filternog aparata nadalje odlijeće lužina provodi kroz vod q₄ u spremnik Q₄. U ovom spremniku nakupljena lužina upotrebi se kao nastavna tečnost za slijedeći oborni proces. Kada je ispršnjen

spremnik U₁, to se od sisaljke P₄ oblagani vod s₂ priključi na rashladni prostor E obornog aparata i time oduzme dalja prajuća lužina iz spremnika U₂. Za vrijeme ovog stepena pranja iž filternog aparata odlijeće lužina strui još tako dugo u spremniku Q₄, dok je evaj dobio za nastav za slijedeći oborni proces potrebitu množinu lužine, našto se filterni aparat digne iz obornog aparata. U oborni aparat dovodi se iz spremnika U₂ još toliko prajuće lužine, da je postignuta prvo-bitna površina tečnosti u sabirnom prostoru G i time prvobitna koncentracija rastopine. Gotovo oprana saccharatova rastopina sada se promiče sisaljkom p₂ kroz vod o k preši H otkuda otpadna lužina — kako je spomenuto — odlijeće u posudu T i kroz vod r k spremnicima U₁ i U₂. Za naredni oborni proces priključi se vod u na spremnik Q₄, od kojeg se u tom spremniku sadržana nastavna tečnost dovede sisaljkom p₆ u oborni aparat.

Kod uredjaja prema fig. 3 vodi od sabirnog spremnika I obornog aparata A poznate izradbe s jedne strane cijevni vod 2 preko sisaljke 3 filternoj preši 4, dočim je drugi vod 5 pomoću ogranka 6, 7, 8 i 9 priključen na spremnik 10, 11, 12 i 13. Ispod preše 4 poredan je sabirni spremnik 14 ze odprešanu lužinu, od kojeg izlazi vod 15, koji s jedne strane vodi k nepričaznom odlaznom kanalu odn. k isparivanju lužine, s druge strane kroz vod 17, voden preko sisaljke 16, koji posjeduje ogranke 18, 19 i 20, 21 i 22, sa spremnicima 23, 24, 25, 26 i 27.

Postupak se na pr. može izvesti na slijedeći način: Iz obornog aparata A promiče se nakon dovršenog obornog procesa trikalcium-saccharatove tečnosti sisaljkom 3 k preši 4. Istovremeno se dovodi obornom aparatu iz spremnika l₀ prajuća lužina u jednakoj množini, koliko se sisaljkom 3 odsiše trikalcium-saccharatove tečnosti, tako da ostane volumen tečnosti u obornom aparatu približno jednak. Prvotno se nalazi u obornom aparatu množina Q oborene trikalciumsaccharatove tečnosti, dočim je u spremniku l₀ sadržana množina lužine od $\frac{3}{4}$ Q, koja posjeduje nešćernu sadržinu k₁. Nakon potpunog ispršnjenja spremnika l₀ priključi se $\frac{1}{2}$ Q lužine sadržeći spremnik 11 na oborni aparat. U tom spremniku nalazeća lužina posjeduje nešćernu sadržinu k₂ pri čemu je k₂ manja nego k₁. Ako je takodjer ispršnjen spremnik 11, to se dalja prajuća lužina oduzima iz spremnika 12 u množini $\frac{1}{2}$ Q, koja lužina posjeduje nešćernu sadržinu k₃, koja je opet manja nego k₂. Konačno je još $\frac{3}{4}$ Q prajuće lužine sa još manjom nešćernom sadržinom k₄ dovodi iz spremnika 13 k prajućoj tečnosti. Sisaljka 3 promiče kod toga za vrijeme dovoda prajuće lužine iz spome-

nutih četiri spremnika uvjek jednake množine tečnosti trikalciumpsaccharata k preši 4, nego se pridodaju prajuće lužine.

Množine lužina, koje se za vrijeme dodavanja prajućih lužina iz spremnika 10 i 11 prešom 4 odfiltriraju, sakupe se u spremniku 14 i odvode kroz vod 15 ili u odvodni kanal ili k napravi za isparenje lužine. Za vrijeme oovoda lužine iz spremnika 12 prešom odfiltrirana lužina promiče se sisaljkom 16 kroz vod 17 u spremnik 23 i služi u razrijedjenom stanju kao nastavna tečnost za slijedeći oborni proces. Ona lužina, koja za vrijeme dobave iz spremnika 13 odtječe od preše, tišće se sisaljkom 16 u spremnik 24, gde se ona kao prva prajuća lužina sa nešćerom sadržinom K1 jednako onoj u spremniku 10 sadržanoj lužini, pohrani za slijedeći prajući proces.

Prajući proces završen je dovodnjom prajuće lužine iz spremnika 13 u oborni aparat A, u kojem se sada nalazi na nešćeru i trikalciumpsaccharatu siromašna tečnost u množini Q.

Ova množina Q odsije se sisaljkom 3, na prešu 4 i odfiltrira $\frac{3}{4}$ Q od ove. $\frac{1}{4}$ Q odfiltrirane lužine vodi se u spremnik 25 i razrijedi sa $\frac{1}{4}$ Q vode, u svrhu da služi za naredni prajući proces kao prajuća lužina sa nešćernom sadržinom k2 (odgovarajuće sadržini, koja se je nalazila u spremniku 11). Dalja $\frac{1}{4}$ Q odfiltrirane lužine dospije u spremnik 26, gdje će ona isto tako razrijedi sa $\frac{1}{4}$ Q vode i služi kao prajuća lužina sa nešćernom sadržinom k3. Još odfiltrirana $\frac{1}{4}$ Q lužina sabire se u spremniku 27, tamo razrijedi sa $\frac{1}{2}$ Q vode u svrhu, da se upotrebi kao prajuća lužina sa nešćernom sadržinom k4. $\frac{1}{4}$ Q obornog aparata odsisane tečnosti ostane u preši i tvori vodenu sadržinu trikalciumpsaccharata. Volumen preše je tako odmjeran, da dobiveni saccharat polpuno ispuni prešu i tvori dobro izvadljive kolače.

Opisani postupak za postepeno i neprekidno pranje može se primjeniti takodje na način poznatog obornog rada sa dve različite jako šećerne rastopine, time da se kod obornog procesa dobivenoj saccharatcvoj rastopini sa višom sadržinom šećera i visokom nešćernom sadržinom dovodi saccharatova rastopina sa niskom sadržinom šećera i nešćera kao prajuća tečnost odgovarajuća svojoj nešćernoj sadržini. Izvedba postupka može se pri tome upotrebiliti uredaj prema fig. 1 kao takodje takov, kako je prikazan u fig. 2 ili 3.

Patentni zahtevi:

- Postupak na tekuće pranje trikalciumpaccharata, naznačen time, što se tečnosti, koja sadrži trikalciumpsaccharata, koja se — kako je bila dobivena u obornom procesu ili u više ili u manje koncentriranom obliku — podvrgne prajućem procesu u više redomice slijedećih stepenova, doda prajuća lužina sa padajućom nešćernom sadržinom, prednosno u takovim množinama, koliko se tečnosti odfiltrira za vrijeme pojedinih stepenova pranja.

2. Postupak po zahtjevu 1, naznačen time, što se u pojedinim stepenovima pranja odfiltrirana lužina upotrebljuje kao prajuća lužina za prediuce stepenove pranja odn. na poznati način kao nastavna tečnost za slijedeći oborni postupak.

3. Postupak po zahtjevu 1, naznačen time, što iz preše za razdiobu saccharata od lužine odtjećuća lužina služi kao prejuća tečnost u pojedinim prajućim stepenovima, pri čemu se ova lužina prema potrebi razrijedi vodom.

4. Postupak po zahtjevu 1, naznačen time, što se u zadnjem prajućem stepenu na poznati način kao prajuća tečnost upotrebi voda ili krečna voda na mjesto prajuće lužine.

5. Postupak po zahtjevu 1—4, naznačen time, što se pojedini stepenovi prajućeg postupka odjeljeno jedan od drugog izvedu u više prajućih posuda.

6. Postupak po zahtjevu 1—4 naznačen time, što se sveukupni stepenovi pranja zaredom provedu u jednom jedinom aparatu.

7. Postupak po zahtjevu 1—6, naznačen time, što se sveukupne za vrijeme pojedinih stepenova pranja dobivene — trisaccharata sadržeće — tečnosti, čiji saccharat kao takodje nešćerna sadržina stalno opada u pojedinim stepenovima pranja, prema k preši bez prethodne filtracije i tamo odprešane lužine odvedu djelom kao otpadne lužine i djelom na poznati način kao nastavna odn. prajuća lužina upotrebe za slijedeći oborni i prajući proces.

8. Postupak po zahtjevu 1 i jednom od zahtjeva 5, 6 ili 7, naznačen time, što se na način poznatog obornog rada sa dvjema različito jakim šećernim rastopinama, rastopini sa višom šećernom i nešćernom sadržinom dovede kao prajuća tečnost rastopina sa nižom šećernom i nešćernom sadržinom.

9. Uredaj za provedbu postupka po zahtjevu 6, naznačen time, što je u obornom aparatu povremeno smješten filterni aparat, tako, da se prajući postupak može preuzeti u samom obornom aparatu.

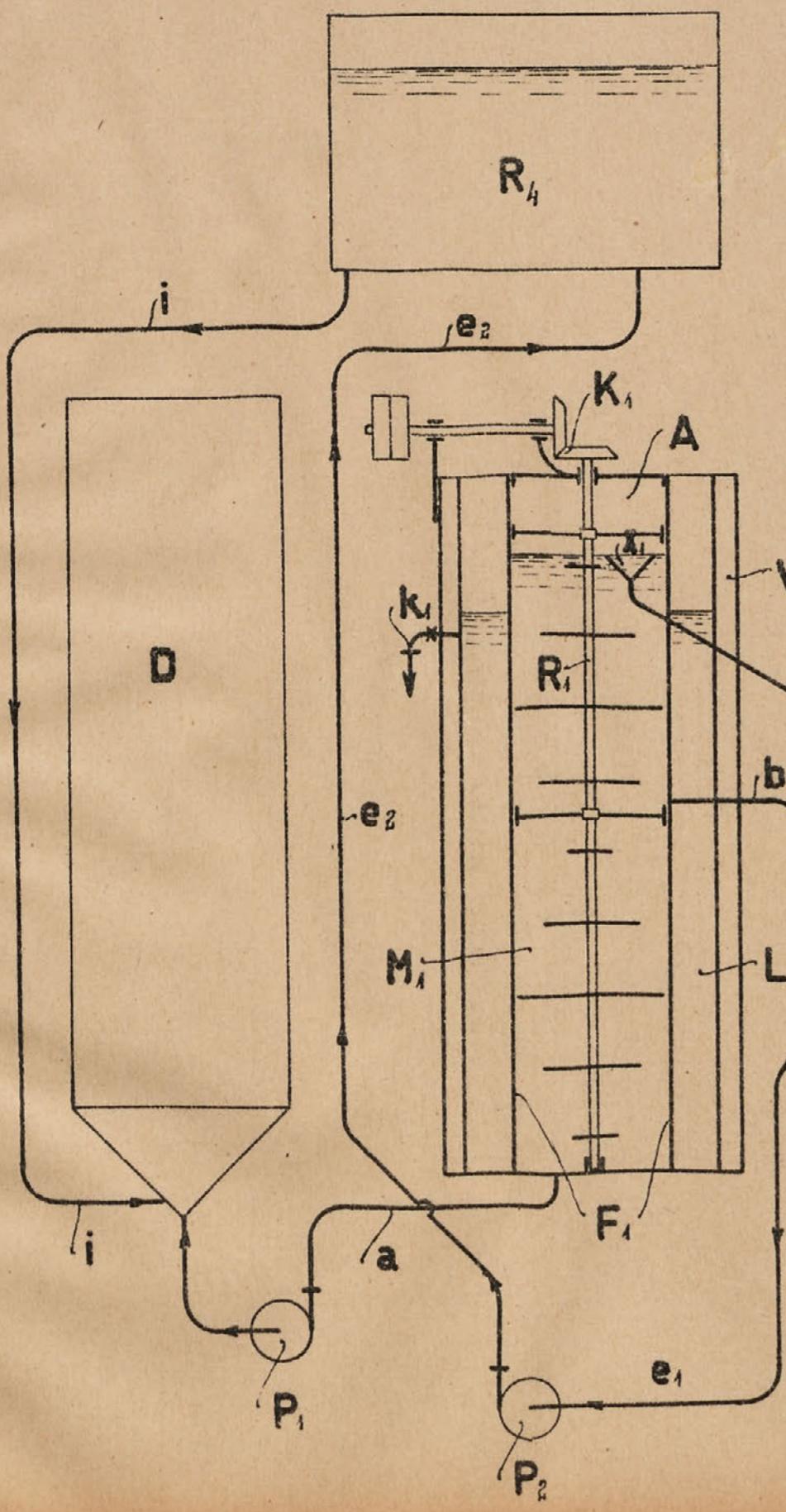
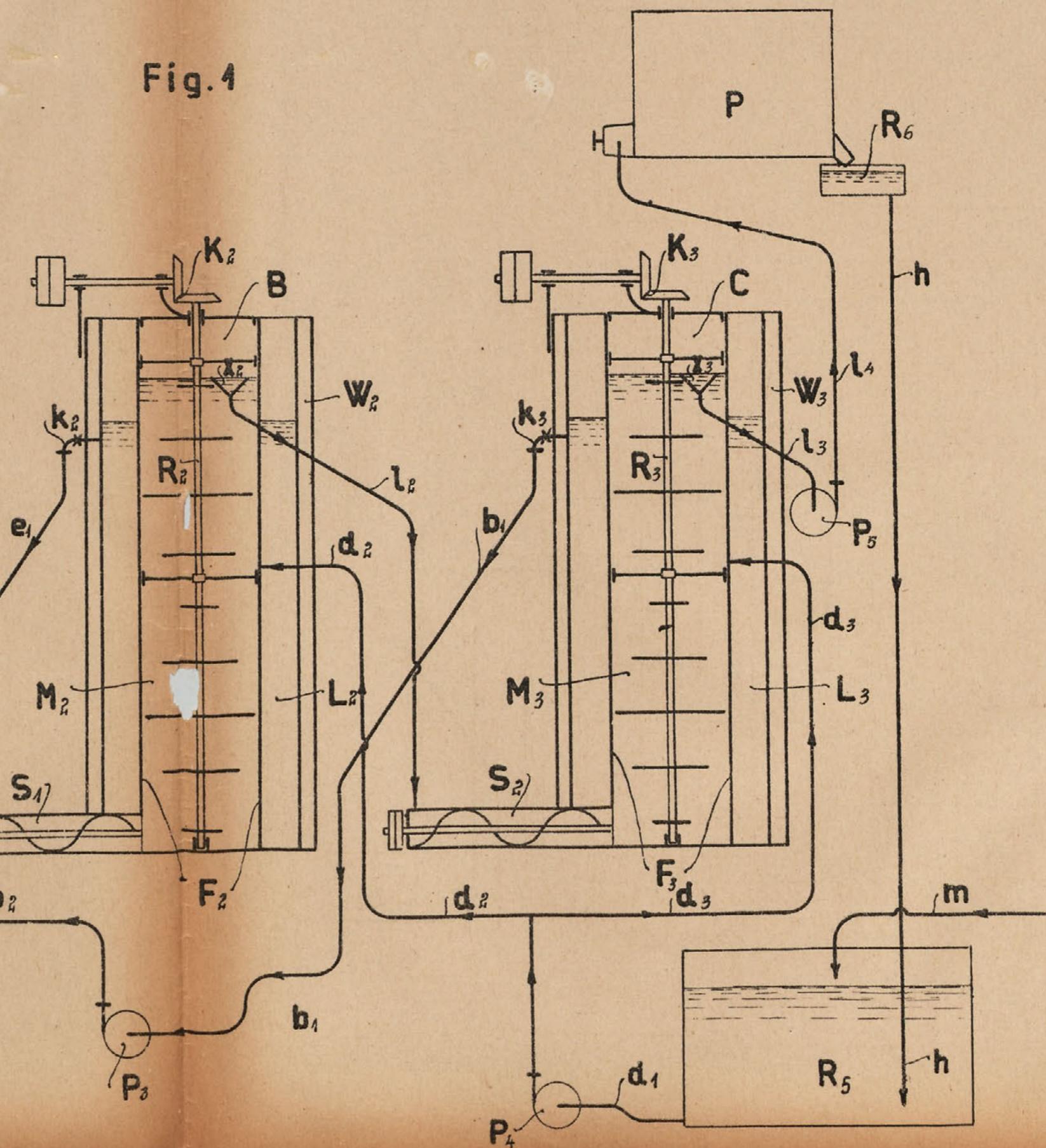


Fig. 1



2500 ft. above sea level

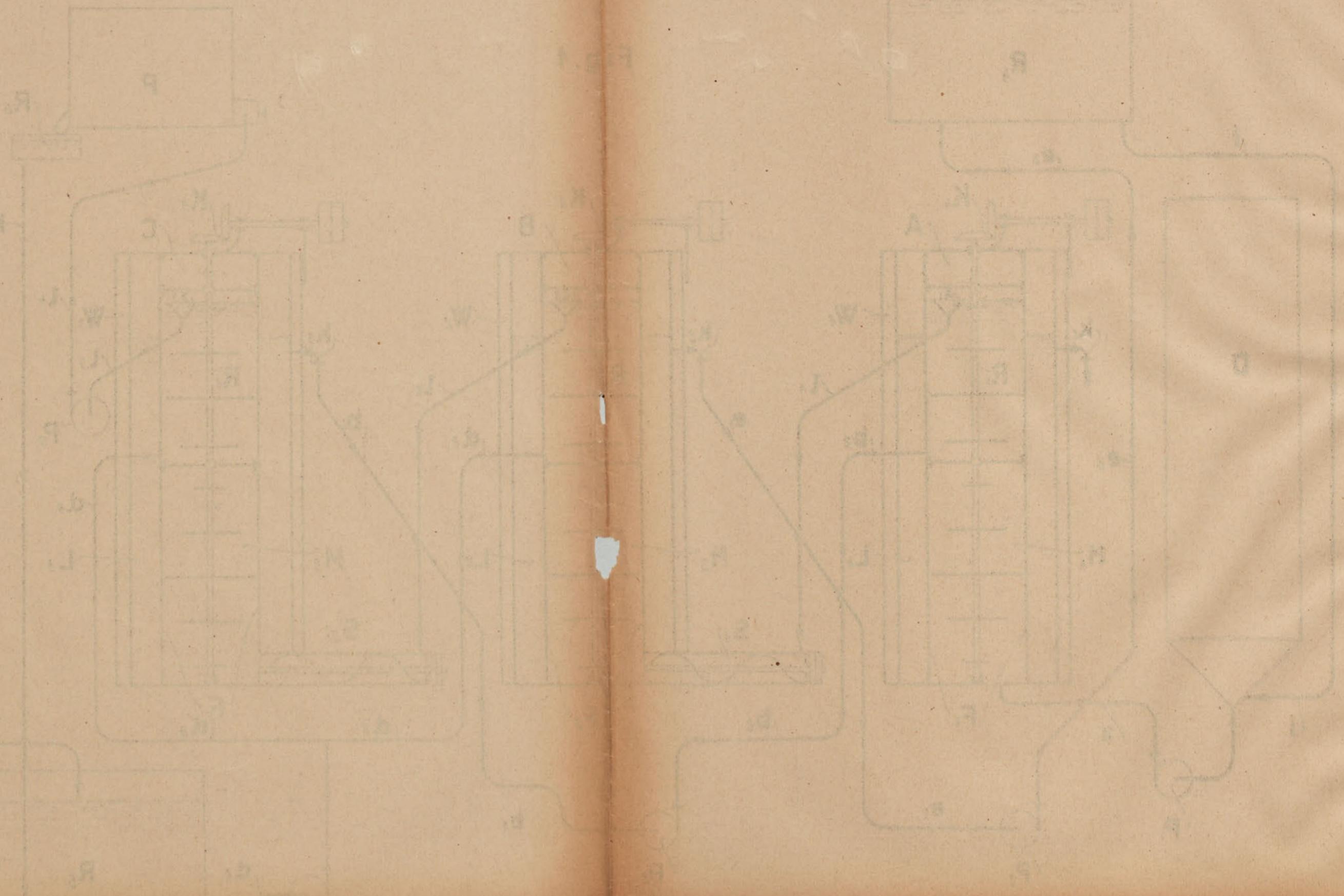
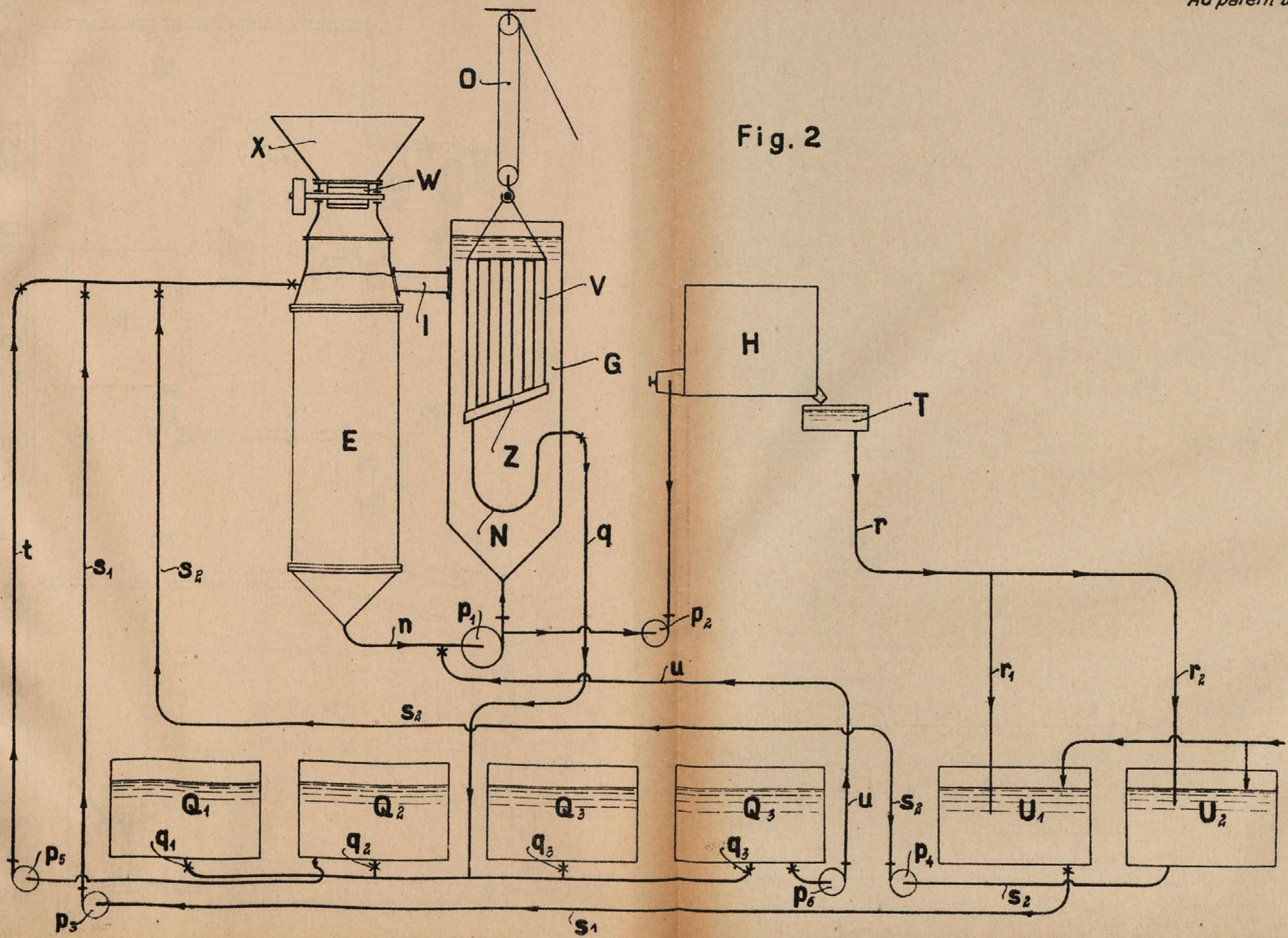


Fig. 2



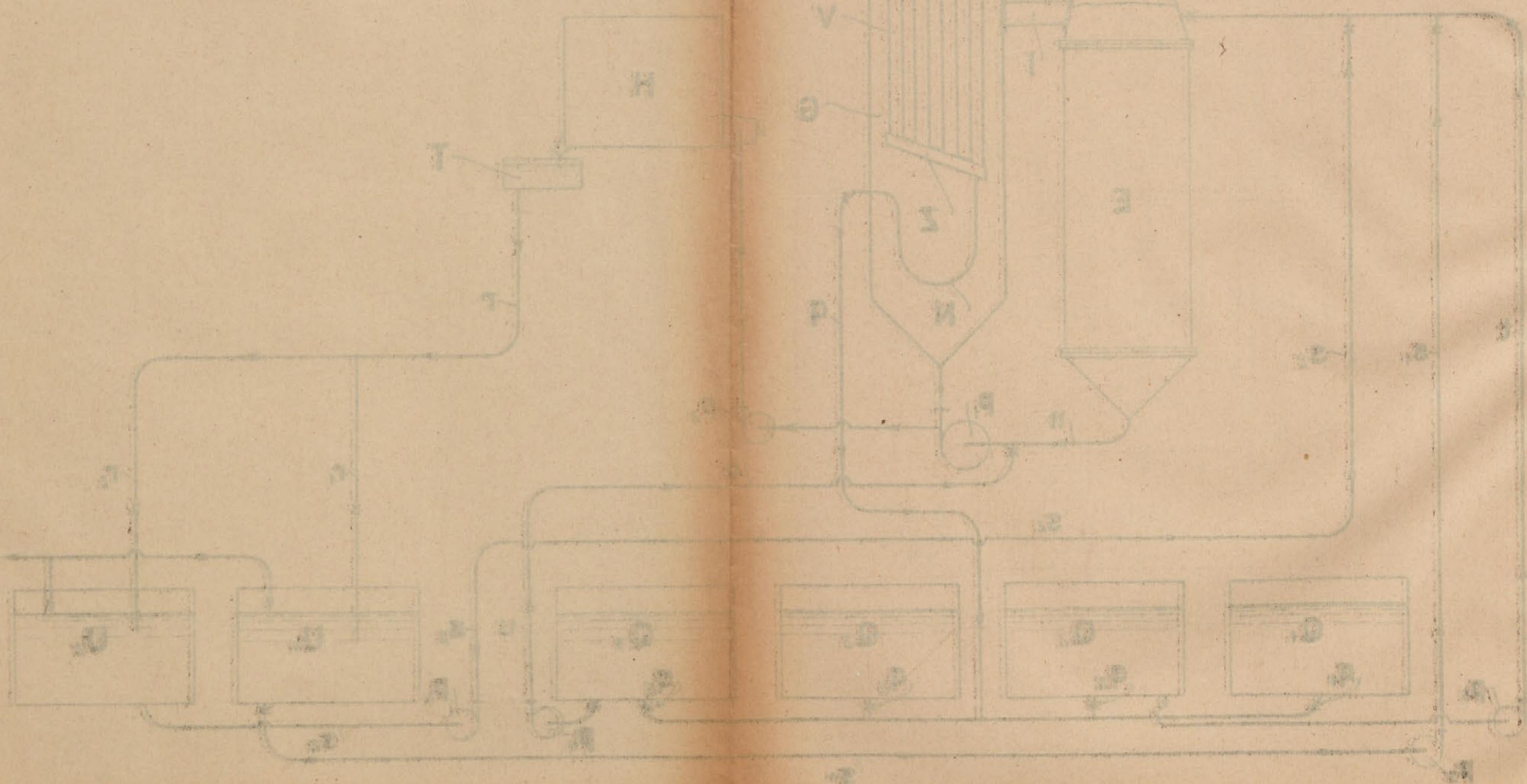


Fig 5

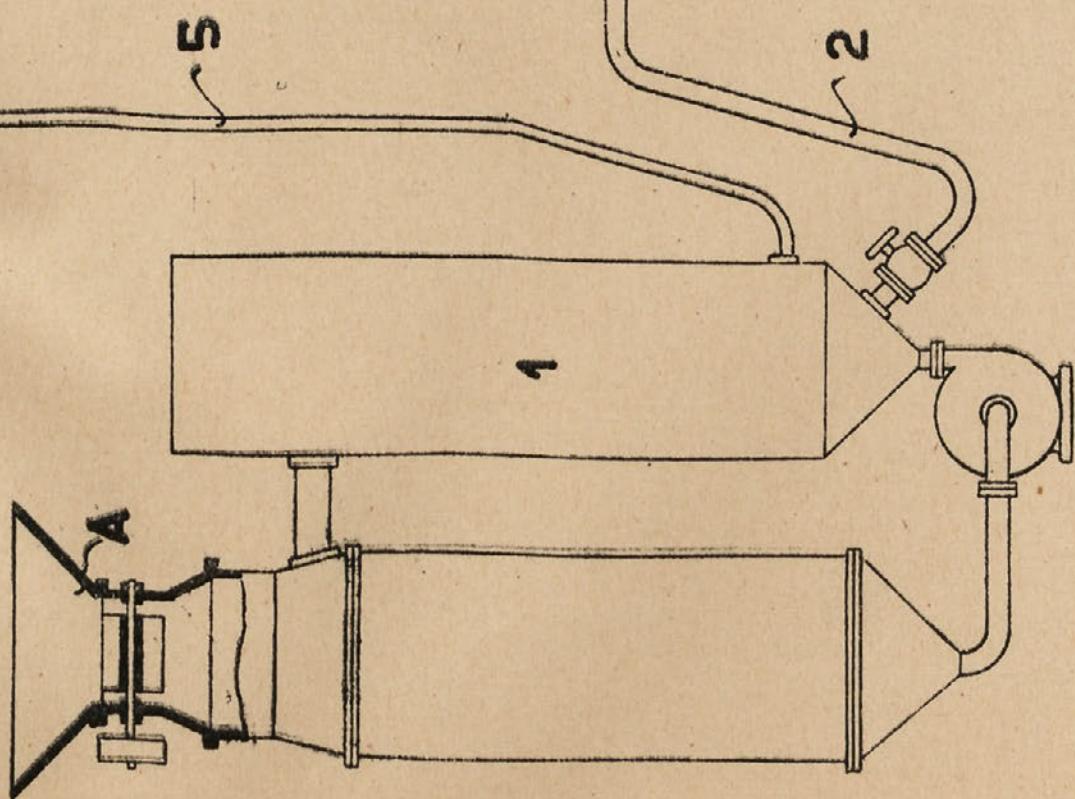
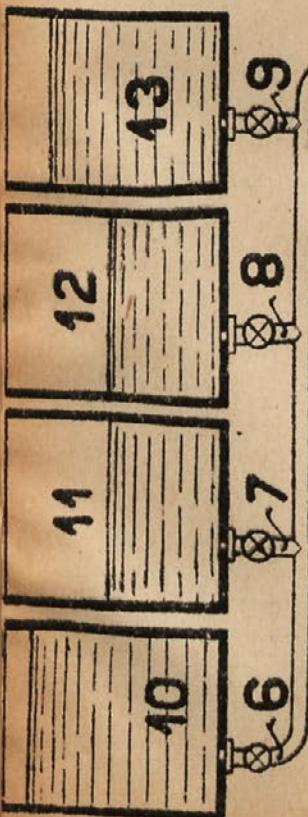
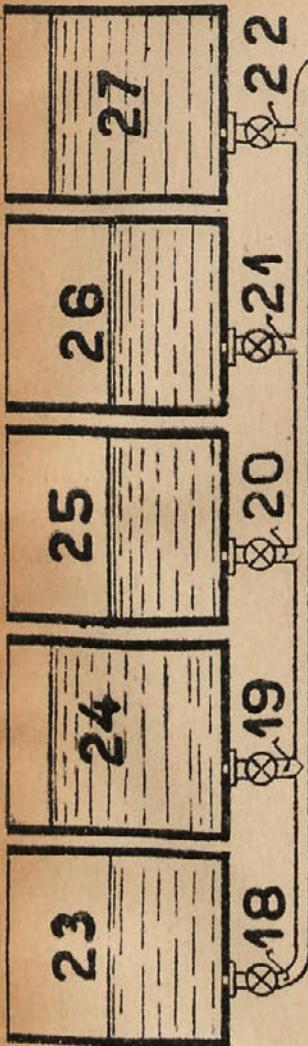


Fig. 3

