

3517-36
30/4/03

Herrn
Direktor Dr. Willig, über
Deutsche Gasolin A.-G.,
Wien I
Kantstraße 1

LP 152
Dr.KG/Dr.BI/Stf.

18. 2. 1944

Sehr geehrter Herr Doktor!

Wir beziehen uns auf die Unterredung, die zwischen Ihnen und unserem Herrn O. I. Dr. Blaumüller stattgefunden hat und teilen Ihnen mit, daß wir Ihnen eine Anlage zur Entasphaltierung und Entharzung von 20 000 Jato Vakuumrückständen, bestehend aus:

40 Gew.% Asphalt
10 " " Harz
50 " " Öl

liefern können. Die Arbeitsweise ist aus dem beiliegenden Schema und der nachstehend genannten Verfahrensbeschreibung zu ersehen. Die Anlage arbeitet zweistufig sowohl in der Fällung als auch in der Propanickgewinnung, so daß Asphalt und Harz getrennt gewonnen werden. Für die Anlage haben wir als Arbeitstemperaturen für Asphaltfällung 40°, für Asphaltwäsche ebenfalls 40° und für die Harzwäsche 70° zu grunde gelegt. Die Propanmenge ist mit 800 Vol.-% bezogen auf das Eingangssöl gewählt.

Konstruktion und Ausführung der Anlage

Die Anlage wird nach den neusten Betriebserfahrungen und dem neuesten Stand der Technik gebaut. Zur Fällung von Asphalt und Harz dienen besondere Abscheidegeräte mit eingebautem Blechpaketem zur Beruhigung der Strömung. Für die Rückgewinnung des Propano sind Glockenböden, Kolonnen bzw. Kolonnen mit Verteilerböden, für die Kühler, Kondensatoren und vorwärmer Rohrleitungssysteme vorgesehen.

Stf/Bi.
D. i. Dr. KG/I.G. Berlin/Blnd/Dr. HS/Dr. BI/H.

u.v.

W i e n I
Kantstraße 1

Da die Wärmemengen zur Aufheizung des Ölpropangemisches für die Harzfüllung und Harzwäsche außerordentlich klein sind, haben wir mit Rücksicht auf eine bessere Regelmöglichkeit Warmwasserbeheizung der Vorwärmer vorgesehen. Für alle anderen Vorwärmer und Wiederanlaufkocher haben wir Dampf von 8 atü und 250 sowie Dampf von 46 atü und 400 vorgesehen, wobei der Heissdampf jeweils auf Sattdampftemperatur herunter gekühlt wird. Zur Kühlung der Kondensatoren und Kühler ist Kühlwasser von max. 20° Vorlauftemperatur vorgesehen.

Die Pumpen sind weitestgehend für Dampfantrieb ausgewählt, wobei wir 8 atü Dampf mit 250 Überhitzung bei einem Gegendruck von 2,5 atü zugrunde gelegt haben. Auch für die Propanverdichter ist Dampfantrieb vorgesehen. Der Abdampf von Pumpen und Verdichtern steht für weitere Verwendung wieder zur Verfügung. Bei den Stückzahlen der Pumpen und Kompressoren wurde berücksichtigt, daß jeweils ein Aggregat als Reserve bereit steht, soweit es sich um betriebswichtige Pumpen handelt.

Die Anlage wird mit druckluftgesteuerten Reglern für Temperaturen, Drücke und Mengen sowie Flüssigkeitsständen ausgerüstet, so daß die Regelung der Anlage automatisch erfolgt.

Die Anlage erhält weiterhin alle für einen einwandfreien Betrieb erforderlichen Meß- und Registriereinrichtungen für Temperaturen, Drücke Mengen und Flüssigkeitsstände.

Verbrauchszahlen:

Hochdruckdampf 46 atü 400°: 550 kg/h, Mitteldruckdampf 8 atü 250: 3300 kg/h. Von diesen Dampfmengen können etwa 1250 kg als 2,5 atü Dampf zurück geführt werden.
Kühlwasser 20°: 130 m³/h, Strom 220/380 Volt: 25 kW.

Verfahrensbeschreibung:

Das aus dem Arbeitsbehälter kommende Eingangöl wird mit dem Rücklaufpropan, in dem eine geringe Menge von entasphaliertem Öl enthalten ist, gemischt und im Kühler KI-1 auf die erforderliche Temperatur für die Asphaltfällung, die im Fällbehälter E-1 vorgenommen wird, gebracht. Am Boden dieses Behälters wird mittels einer Kolbenpumpe der Primär-asphalt und mit ihm in Lösung befindliches Propan abgezogen und zum Asphaltwaschbehälter E-2 gedrückt, wobei eine Menge von 650 Vol.% Propan, die im Kühler KI-2 auf die gewünschte Temperatur gebracht wird, zugesetzt sind. Vom Asphaltfallbehälter E-1 geht oben das entaspal-

B.W.

tierte Öl sowie die Restmenge Propan ab, die zusammen im Vorwärmer V-1 auf die zur Harzaufkühlung benötigte Temperatur erwärmt werden. Vom Vorwärmer V-1 gelangt die Menge in den Harzfallbehälter E-3. Aus dem Asphaltmischer E-2 tritt am Boden die Reinasphaltmenge aus, die mit Propan gelöst ist. Die Restmenge Propan und eine kleine Menge des entasphaltierten Öles gehen an Behälter E-2 oben fort und dienen zur Vermischung mit dem Eingangöl.

Der Reinasphalt mit der entsprechenden Propanmenge wird nun in einer Asphaltkolonne, die aus Hoch- und Niederdruckteil besteht, vom Propan befreit. Das Erhitzen auf die erforderliche Betriebstemperatur geschieht im Vorwärmer V-3. Der größte Teil des Propan wird in der Hochdruckasphaltkolonne E-7 über Kopf ausgetrieben. In der nachgeschalteten Niederdruckkolonne E-8 wird der Propanrest durch Zugabe von Strippdampf ausgetrieben. Der von den letzten Propanresten befreite Asphalt wird am Fuß der Niederdruckkolonne abgezogen.

Aus dem Harzfallbehälter E-3 wird mittels einer Kolbenpumpe das Frischharz und eine mit derselben gelöste Menge Propan abgezogen und in den Harzwashbehälter E-4 gedrückt, wobei gleichzeitig 150 Vol.-% Propan, die im Vorwärmer V-2 entsprechend angewärmt werden, zugegeben sind. Am Harzfallbehälter E-3 tritt oben das entasphaltierte und entharzte Öl sowie die Restmenge Propan aus. Aus dem Harzwashbehälter E-4 tritt unten das reine Harz und eine geringfügige Menge Propan aus, während oben die Restmenge Propan und entasphaltiertes und entharztes Öl abgenommen wird. Das Reinharz und eine geringfügige, mit ihm in Lösung befindliche Propanmenge gelangen in eine aus Hoch- und Niederdruckteil bestehende Harzkolonne, in der die Auströpfung des Propan in der gleichen Weise, wie sie für die Asphaltkolonne beschrieben ist, vorgenommen wird.

Die aus den Hochdruckkolonnen austretenden Propanmengen werden im Kondensator Ko-1 niedergeschlagen, im Propanverdichterbehälter, der derart bemessen ist, daß auch ein eingehender Kesselwagen mit Frischpropan zusätzlich aufgenommen werden kann, gespeichert und als Frischpropan wieder zugesetzt. Das am Kopf der Niederdruckkolonne austretende Propan wird in einem Propanverdichter wieder auf den erforderlichen Betriebsdruck gebracht. Ein Niederschlagen im Kondensator Ko-1 geschieht in der gleichen, schon beschriebenen Art und Weise. Vor dem Propanverdichter ist noch ein Abscheider F-2 geschaltet.

Der Preis der Anlage beträgt etwa RM 710.000 —
Dieser Preis versteht sich für die Lieferung der vollständigen Anlage, frei Reichsgrenze, ausschließlich Montage und sämtlicher Bauten. Unsere Kalkulation basiert auf den zur Zeit gültigen deutschen Inlandespreisen.

Für die betriebsfertige Montage würden wir RM 107.000,- berechnen.

Wir stellen hierbei in der Montage von Großanlagen erfahrene Fachkräfte in der erforderlichen Zahl. Die weiterhin benötigten Hilfskräfte sind für unsere Rechnung bauseits zu stellen. Nicht zu unserer Anlage gehören:

Alle Leitungen und Einrichtungen für die Zuführung von Rohprodukten, Dampf, Wasser- und Druckluft zur Anlage sowie für die Ableitung der Fertigprodukte und des Kondensates ab 1 m außerhalb der Anlagegrenze. Sämtl. Bauarbeiten einschl. Fundamente.

Für die nicht zu unserer Lieferung gehörenden Anlageteile erhalten Sie die erforderlichen Unterlagen, die zur weiteren Bearbeitung dieser Teile durch die Lieferfirmen ausreichen. Wir liefern Ihnen weiter alle Unterlagen für die Einholung der baupolizeilichen, gewerbe-polizeilichen und sonstigen behördlichen Genehmigungen. Die Verhandlungen mit dem technischen Überwachungsverein zur Genehmigung der einzelnen Apparate werden von uns geführt.

Sie erhalten ferner sämtliche Apparatezeichnungen, einen Rohrleitungsplan, Betriebsschemata und die zum Betrieb der Anlage erforderlichen Betriebsvorschriften in doppelter Ausführung.

Lieferzeit:

Die Lieferzeit schätzen wir 18 Monate, vorausgesetzt, daß eine Kennziffer der Gruppe 4011 zur Verfügung steht.

Gewährleistung:

Wir übernehmen Gewähr, daß die Auslegung der Anlage nach den letzten Erfahrungen erfolgt und daß im Jahr 20.000 t Vakuumrückstände bestehend aus:

50	Gew.% Öl
40	" Asphalt und
10	" Harz

durchgesetzt werden können.

Die genannten Verbrauchs- und Leistungszahlen sind Richtwerke, die von uns eingehalten werden, vorausgesetzt, daß der der Planung der Anlage zugrunde gelegte Vakuumruckstand bei den vorgenannten Betriebsbedingungen zur Verarbeitung gelangt und daß die Verbrauchszahlen für die Maschinen und Apparate die von uns genannten Werte nicht wesentlich übersteigen, worüber wir zur Zeit noch keine verbindlichen Unterlagen zur Hand haben.

Wir übernehmen weiter die Gewähr für die Verwendung von einwandfreiem Material sowie für einwandfreien Bau der einzelnen von uns gelieferten Apparate im dem Sinne, daß wir Schäden, die während der genannten Zeit auftreten, kostenlos beseitigen sowie für fehlerhafte Konstruktion Ersatz leisten.

Von unserer Gewähr sind Beschädigungen, die durch normalen Verschleiß oder infolge unsachgemäßer Bedienung der Anlage, oder durch Einflüsse auftreten, die nicht durch unsere Konstruktion bedingt sind oder von uns nicht vorher gesehen werden konnten, ausgenommen.

Unsere Garantiezeit wird sich auf 4 400 Betriebsstunden bei Tag- und Nachtbetrieb erstrecken; sie erlischt jedoch spätestens 18 Monate nach beendeter Lieferung.

Heil Hitler!

Friedrich U h d e K.G.

Herren
Direktor Dr. Willig über
Deutsche Gasolin A.-G.,

Wien I
Kantstraße 1

LF 152
Dr. Kö/Dr. Bl/Stz.

18. 2. 1944

Apparateaufstellung:

für eine Anlage zur Entasphaltierung und Raffinierung
von 20 000 Jato Vakuumrückständen mit 800 % Propan besogen auf
Eingangssöl

I) Behälter und Kolonnen

Pos. 1

1 liegender Asphaltabscheider E-1, 1400 mm H. 6
4000 mm lang, Betriebsdruck 40 atü,
elektrisch geschweißt aus Kesselblech M IX,
mit allen erforderlichen Einbauten und Stutzen

Gewicht: 6,6 t

Preis: RM 14.600,-

Pos. 2

1 liegender Asphaltwascher E-2, 1400 mm H. 6
4000 mm lang, Betriebsdruck 40 atü,
elektrisch geschweißt aus Kesselblech M III,
mit allen erforderlichen Stutzen

Gewicht: 6,0 t

Preis: RM 10.200,-

Pos. 3

1 liegender Harzfällbehälter E-3, 1400 mm H. 6
4000 mm lang, Betriebsdruck 40 atü,
mit allen erforderlichen Einbauten u. Stutzen,

Anlagen

1 Schema S 767-4

b.m.

D.: Dr. Kö/I.G.Berlin/Dtmd/Dr. Hö/Dr. Bl/H.

elektrisch geschweißt aus Kesselblech N II

Gewicht: 8,6 t

Preis: RM 14.600,—

Pos. 4

1. Liegender Harzwachbehälter E-4,

genau wie Pos. 2

Gewicht: 6,0 t

Preis: RM 10.200,—

Pos. 5

1. Propanvorratsbehälter E-11, 2600 mm Ø,

8000 mm lang, Betriebsdruck 25 atü

elektrisch geschweißt aus Kesselblech N II, mit allen erforderl. Stutzen

Gewicht: 30,- t

Preis: RM 40.000,—

Pos. 6

1. Ölbehälter als Maß- und Arbeitsbehälter für Eingangsst.

2600 mm Ø, 8000 mm lang, Betriebsdruck 3 atü

elektrisch geschweißt aus Kesselblech N I,

Gewicht: 7,5 t

Preis: RM 11.500,—

Pos. 7

Kondensatbehälter für Fernwasserumlauftankung

2000 mm Ø, 3000 mm hoch,

elektrisch geschweißt aus St. 37.00

Gewicht: 1,8 t

Preis: RM 3.000,—

Pos. 8

1. Hochdruckölkolonne E-5, 1200 mm Ø,

4500 mm hoch, Betriebsdruck 25 atü

elektrisch geschweißt aus Kesselblech N II,

mit 4 Glockenböden und allen erforderlichen Stutzen
und Manölöchern.

Gewicht: 10,2 t

Preis: RM 15.400,—

Pos. 9

1. Niedrigdruckölkolonne E-6, 600 mm Ø,

5000 mm hoch, Betriebsdruck 3 atü

elektrisch geschweißt aus Kesselblech N I,

mit 4 gusseisernen Glockenböden, den erforderlichen Stutzen und Handlöchern.

Gewicht: 1,5 t

Preis: RM 2.800,-

Pos.10

1 Hochdruckasphaltkolonne E-7, 600 mm a.ß.
4500 mm hoch, Betriebsdruck 25 atu,
elektrisch geschweißt aus Kesselblech N. II,
mit 4 Prallblechen, einer eingebauten Heiz-
schlange und den erforderlichen Stützen
und Handlöchern.

Gewicht: 2,7 t

Preis: RM 3.700,-

Pos.11

1 Niederdruckasphaltkolonne E-8, 600 mm a.ß.
5000 mm hoch, Betriebsdruck 3 atu,
elektrisch geschweißt aus Kesselblech N. I,
mit 4 Prallblechen den erforderlichen
Stützen und Handlöchern.

Gewicht: 1,5 t

Preis: RM 2.800,-

Pos.12

1 Hochdruckharzkolonne E-9, 600 mm a.ß.
4500 mm hoch, Betriebsdruck 25 atu,
elektrisch geschweißt aus Kesselblech N. II,
mit 4 Prallblechen, einer eingebauten Heiz-
schlange den erforderlichen Stützen und Handlöchern.

Gewicht: 2, t

Preis: RM 3.700,-

Pos.13

1 Niederdruckharzkolonne E-10 600 mm a.ß.
5000 mm hoch, Betriebsdruck 3 atu,
elektrisch geschweißt aus Kesselblech N. I,
mit Verteilerböden den erforderlichen Stützen und Handlöchern.

Gewicht: 1,5 t

Preis: RM 2.800,-

B.w.

Pos.14

1 Einspritzkondensator F-1, 600/1000 mm d. Ø,
5000 mm hoch geschweißt aus Kesselblech M I, Betriebsdruck 3 atu
mit den erforderlichen Stutzen und Handlöchern.

Gewicht: 1,4 t

Preis: RM 2.500,—

Pos.15

1 Kompressorabscheider F-2, 1000 mm d. Ø
3000 mm hoch, Betriebsdruck 3 atu
elektrisch geschweißt aus Kesselblech M I,
mit den erforderlichen Stutzen und Handlöchern,

Gewicht: 1,1 t

Preis: RM 1.850,—

Sämtliche Behälter und Kolonnen werden nach den Werkstoff-
~~vorschriften für Landampfgegels~~ vorschriften für Landampfgegels ausgeführt und einer
amtlichen Abnahme unterzogen. Der Betriebsdruck ist der von
uns vorgeschene Entwurfsdruck.

II) Wärmetauscher, Vorwärmer und Kühler

Pos.16

1 Ölkühler Ku-1, zum Abkühlen des Eingangssöles.
3x16 m als Rohrbündel Apparat, ~~an je flach~~
Rohrabmessung 25 x 2 mm, wasserseitig mit
einem Einbrennlack versehen.
Betriebsdruck 40/10 atu.

Gewicht: 3,7 t

Preis: RM 12.500,—

Pos.17

1 Propankühler Ku-2, zum Abkühlen des eingehenden Propan's,
32 m², sonst wie Pos.16

Gewicht: 2,1 t

Preis: RM 6.300,—

Pos.18

1. Vorwärmer zum Vorwärmen der Ölpropanlösung V-1, 3 x 6 m²
sonst wie Pos. 16.

Gewicht: 1,8 t

Preis: RM 2.800,—

Pos. 19

1 Vorwärmer V-2 für Frischpropan 6 m^2
sonst wie Pos. 16.

Gewicht: 0,6 t

Preis: RM 2.300,-

Pos. 20

1 Vorwärmer V-3, für Asphalt und Propan
 $2 \times 6 \text{ m}^2$, sonst wie Pos. 16, jedoch
ohne Einbrennleack.

Gewicht: 1,2 t

Preis: RM 4.600,-

Pos. 21

1 Ölvorwärmer V-4, $2 \times 16 \text{ m}^2$,
sonst wie Pos. 16, jedoch ohne Einbrennleack.

Gewicht: 2,5 t

Preis: RM 8.300,-

Pos. 22

1 Harzvorwärmer V-5, 6 m^2 ,
sonst wie Pos. 16, jedoch ohne Einbrennleack.

Gewicht: 0,6 t

Preis: RM 2.300,-

Pos. 23

1 Wiederaufkocher für die Hochdruckölkolonnen,
 16 m^2 Heizfläche, gebaut als Wiederaufkocher
mit Reihen $25 \times 2 \text{ mm}$, Betriebsdruck 40/10 atü.

Gewicht: 2,7 t

Preis: RM 5.100,-

Pos. 24

1 Kondensator-Kühler Ko-1, zum Konservieren des
verdichten Propans, $4 \times 32 \text{ m}^2$,
sonst wie Pos. 16

Gewicht: 9,- t

Preis: RM 25.300,-

Die Wärmetauscher, Vorwärmer und Kühler werden als Rohrbindelapparate nach den bei uns vorliegenden Erfahrungen konstruiert. Die Heizrohre werden aus St. 35.29 hergestellt. Die Apparate werden so ausgeführt, daß ein bequemes Reinigen und Auswechseln der Rohrbindel möglich ist. Die Mantel und Stutzen werden elektrisch geschweißt. Für die Bemessung, Ausführung und Prüfung der Apparate sind die Werkstoff- und Bauvorschriften für Landdampfkessel maßgebend.

III) Verdichter und Pumpen

Pos. 25

2 Prepanverdichter, ausgeführt als liegende zweistufige Maschinen für eine Ansaugeistung bezogen auf 0 °C. und 760 mm Hg von $260 \text{ m}^3/\text{h}$, Förderdruck von 1,1 atü auf 20 atü, angetrieben durch eine Gegendruckdampfmaschine, ausgelgt, für 8 atü bei 2,5 atü Gegendruck.

Gewicht: 35 t

Preis: RM 87.450,—

Pos. 26

2 Frischölpumpen, ausgebildet aus dampfgetriebene Kolbenpumpen, mit Heizmantel für Antrieb durch Mitteldruckdampf 8 atü, Fördermenge $4 \text{ m}^3/\text{h}$, Förderdruck 40 atü.

Gewicht: 2,7 t

Preis: RM 9.500,—

Pos. 27

2 Öl-Prepanpumpen zum Fördern der Öl-Propangemenge vom Asphaltfall- in den Asphaltwaschbehälter, ausgebildet als dampfgetriebene Kolbenpumpen ohne Heizmantel, für Antrieb durch Mitteldruckdampf 8 atü, Fördermenge $4 \text{ m}^3/\text{h}$, Förderenddruck 40 atü.

Gewicht: 1,8 t

Preis: RM 8.000,—

Pos. 28

2 Öl-Prepanpumpen zum Fördern des Primärharz-Propangemisches vom Harzfall- zum Harzwaschbehälter, sonst wie Pos. 27.

Gewicht: 1,8 t

Preis: RM 8.000,—

Pos. 29

1 Kolbenpumpe zum entleeren des Kompressorabscheiders, sonst wie Pos. 27

Gewicht: 0,9 t

Preis: RM 4.000,—

Wien I
Landstraße

Pos. 19

1 Vorwärmer V-2 für Frischpropan 6 m²
sonst wie Pos. 16.

Gewicht: 0,6 t

Preis: RM 2.300,-

Pos. 20

1 Vorwärmer V-3 für Asphalt und Propan
2 x 6 m², sonst wie Pos. 16, jedoch
ohne Einbrennleach.

Gewicht: 1,2 t

Preis: RM 4.600,-

Pos. 21

1 Ölvorwärmer V-4, 2 x 16 m²,
sonst wie Pos. 16, jedoch ohne Einbrennleach.

Gewicht: 2,5 t

Preis: RM 8.300,-

Pos. 22

1 Hitzeverwärmer V-5, 6 m²,
sonst wie Pos. 16, jedoch ohne Einbrennleach.

Gewicht: 0,6 t

Preis: RM 2.300,-

Pos. 23

1 Wiederaufkocher für die Hochdruckölklone,
16 m Heizfläche, gebaut als Wiederaufkocher
mit Rohren 25 x 2 mm, Betriebsdruck 40/10 atu.

Gewicht: 4,7 t

Preis: RM 5.100,-

Pos. 24

1 Kondensator-Kühler Ko-1, zum Konsensieren des
verdichten Propans, 4 x 32 m²,
sonst wie Pos. 16

Gewicht: 9,- t

Preis: RM 25.300,-

LP 152 über
Dr.Eng./Mr. H. Sturz. Dir. Dr. Willig. Deutsche Gasolin AG.
Eisen 1
Kantstraße 1

- 4 -

Ano. 30

2 Propanpumpen, ausgebildet als elektrisch
angetriebene Kreiselpumpen,
für direkten Antrieb durch Drehstrom-Motor,
Fördermenge 25 m³/h, Saupdruck 16 atm,
Enddruck 40 atm, mit Spezialstopfößen
für Propan in einer von uns entwickelten Bauart.

Gewicht: 6,0 t

Preis: RM 5.000,-

Sämtliche Pumpen, werden nach den Anforderungen auf den Gebiet
der Propanförderenden Pumpen gebaut, soweit erforderlich, er-
halten die Pumpen eine heizbare Stopfbüchse in einer von uns
entwickelten Sonderbauart. Die Kreiselpumpen werden mit Mög-
lichkeit niedriger Bruchschl. ausgeführt, um eine lange Lebens-
dauer zu gewährleisten.

IV) Sonstiges

Ano. 31

Sämtliche Vorrichtungen für Produktion, Abgasdampf, Kondensat
und Wasserverbrauch für alle Maschinen u. Apparate innerhalb der
Anlage, bestehend aus:

Rohren, Flanschen und Schrauben aus Werkstoff St.35.29 bzw.
St.36.29 bzw., falls erforderlich, aus Sondermaterial bzw.
aus normalen Material mit verstärkter Wand.

Gewicht: 72,- t

Preis: RM 103.000,-

Ano. 32

Sämtliche Armaturen innerhalb der unter Ano. 31
angegebenen Leitungen und Ventile.

Schieber, Sicherheitsventile, Rückschlagventile und dergleichen
wie Lanzasen bzw. soweit erforderlich aus Sondermaterial.

Gewicht: 40,- t

Preis: RM 92.000,-

Ano. 33

Sämtliche Wände, Bodende und Treppen innerhalb der Anlage
sowie sämtliche Betonleiter, Unterstützungen.

Gewicht: 33,- t

Preis: RM 23.000,-

Zba. 34

Die erforderlichen Isolierungen, ausgebildet als Schlauchisolierung hinter dem einsitzig verzinkten Blechmantel. Die Isolierungen an den Angriffen werden mit abnehmbaren Blechknöpfen so ausgebildet, daß eine begrenzte Zugänglichkeit zu den Stützen gewährleistet ist.

Gewicht: 13 t

Preis: RM 58.000,-

Zba. 35

Die vollständige Meßeinrichtung, bestehend aus der vollständigen Temperatur-Meßeinrichtung, Druck-Meßeinrichtung und Standmeßeinrichtung zur Aufzeichnung der Temperaturen, Drücke und Härtefeststände mit der erforderlichen Anzahl von Wiederholungs- und Doppelthermometern, den erforderlichen Brüchemessern und Stundmessern einschließlich der Saugbehälter, Farbenmarkierer, einschließlich der Gaszählergruben, Stromversorgungsleitung, Leitungen und Absperger, usw. Der vollständigkeitsgewährte, bestehend aus einer Schalttafel zur Unterbringung sämtlicher Heil-, Regel- und Steuereinrichtungen.

Sämtliche Anordnungen zur optischen bzw. akustischen Übertragung der Anlage Teile, einschließlich aller erforderlichen Leitungen zwischen den Kontaktgebäuden und den nicht fest. Signalführern.

Gewicht: 7,- t

Preis: RM 61.000,-

Zba. 36

Die vollständige Regelkreiseinrichtung, bestehend aus Temperatur-, Druck-, Mengen- und Stunderegeln in sämtlichen betriebsfüllig wickelbarstellbar, ausgebildet als druckluftgetriebene Membranen aktentile, soweit erforderlich mit Membransteuerreihen bzw. zusätzlicher Handbedienung.

Gewicht: 4,6 t

Preis: RM 38.000,-

Zba. 37

Die vollständige elektrische Kraftausrüstung, bestehend aus den erforderlichen Antriebsmotoren für die Kreiselzüge einschließlich der Motorschutzschalter für direkte Einschaltung der Motoren von der Betriebsstelle. Von erforderlichen Kabeln zur Verbindung der Motoren und solcher als der Hauptverteilung im Schaltwerk der erforderlichen Haftstromverteilung zum Innenraum der Elektromotoren, beginnend mit dem Kabelendverschluß für das nicht zu unveränderlicher Lieferung gehörende Hauptzweckkabel der Anlage.

Gewicht: 4,5 t

Preis: RM 14.000,-

Fertiggewicht: 12,- t

Heil Hitler!

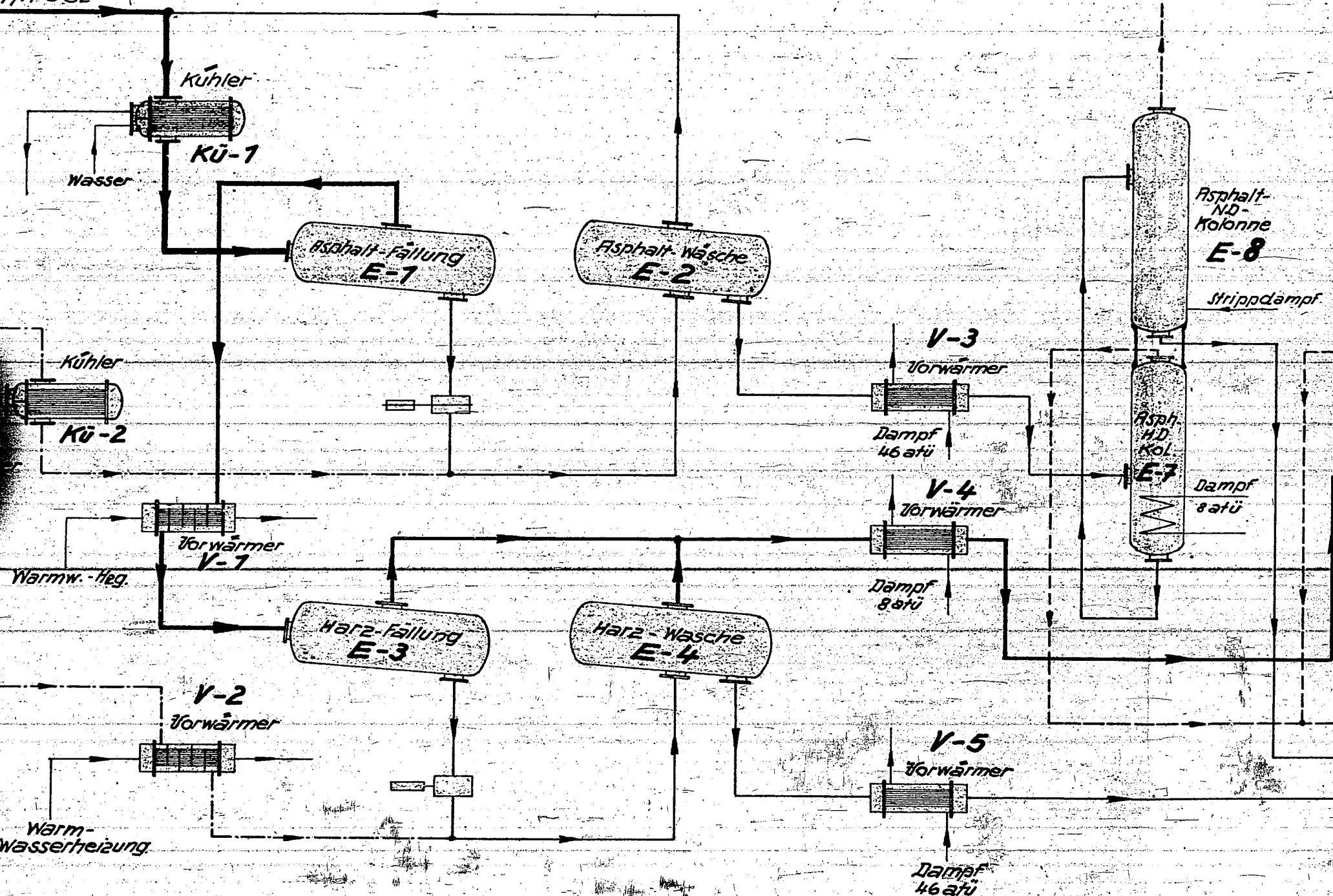
Beauftragter: RM 710.000,-

Friedrich Uhde K.G.

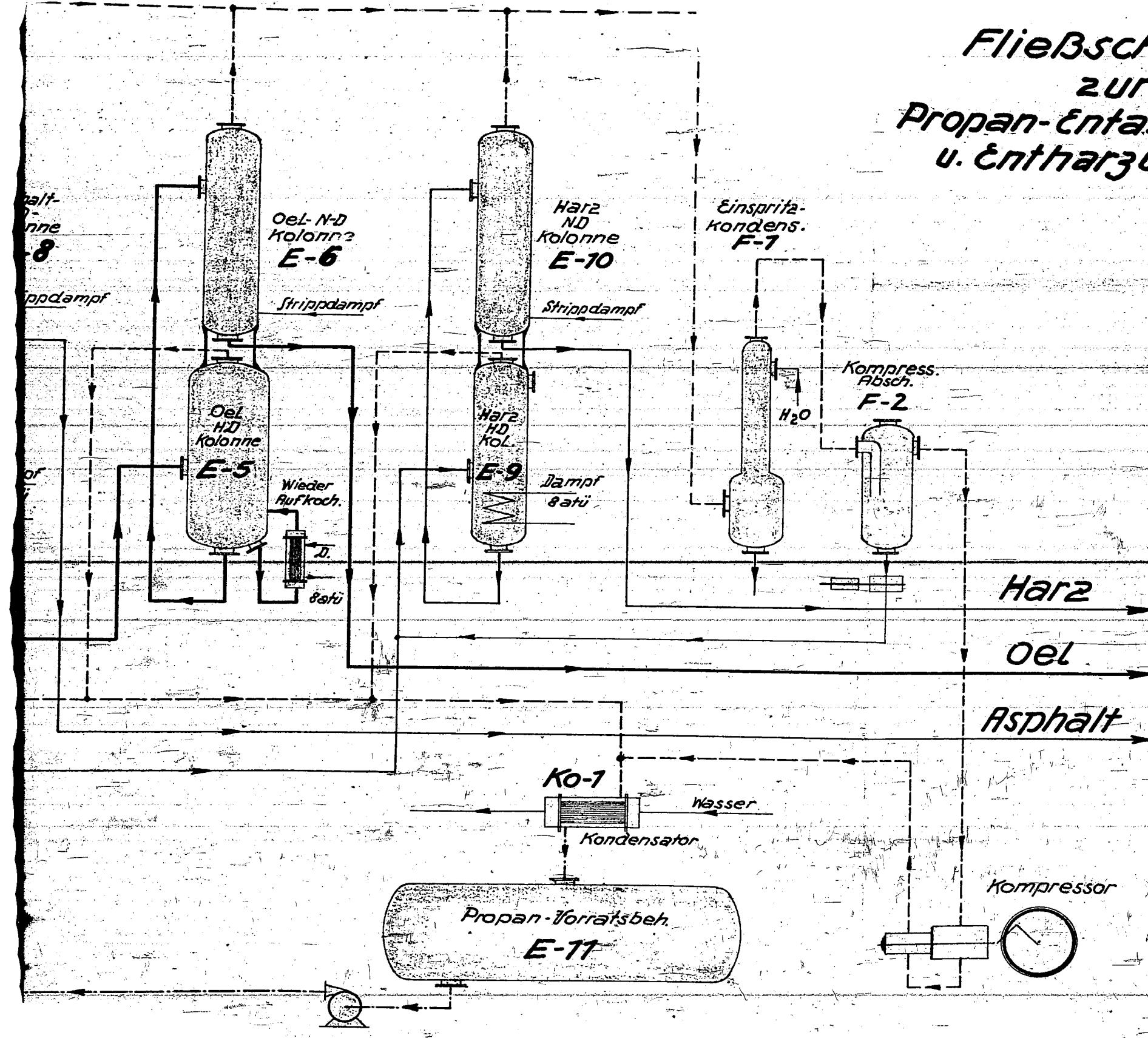
PART

Eingang

2,5 t/h Oel



Fließschema
ZUR
Propan-Entasphaltierung
u. Entharzungsanlage.



Leuna, den 10.2.44

U 787-4