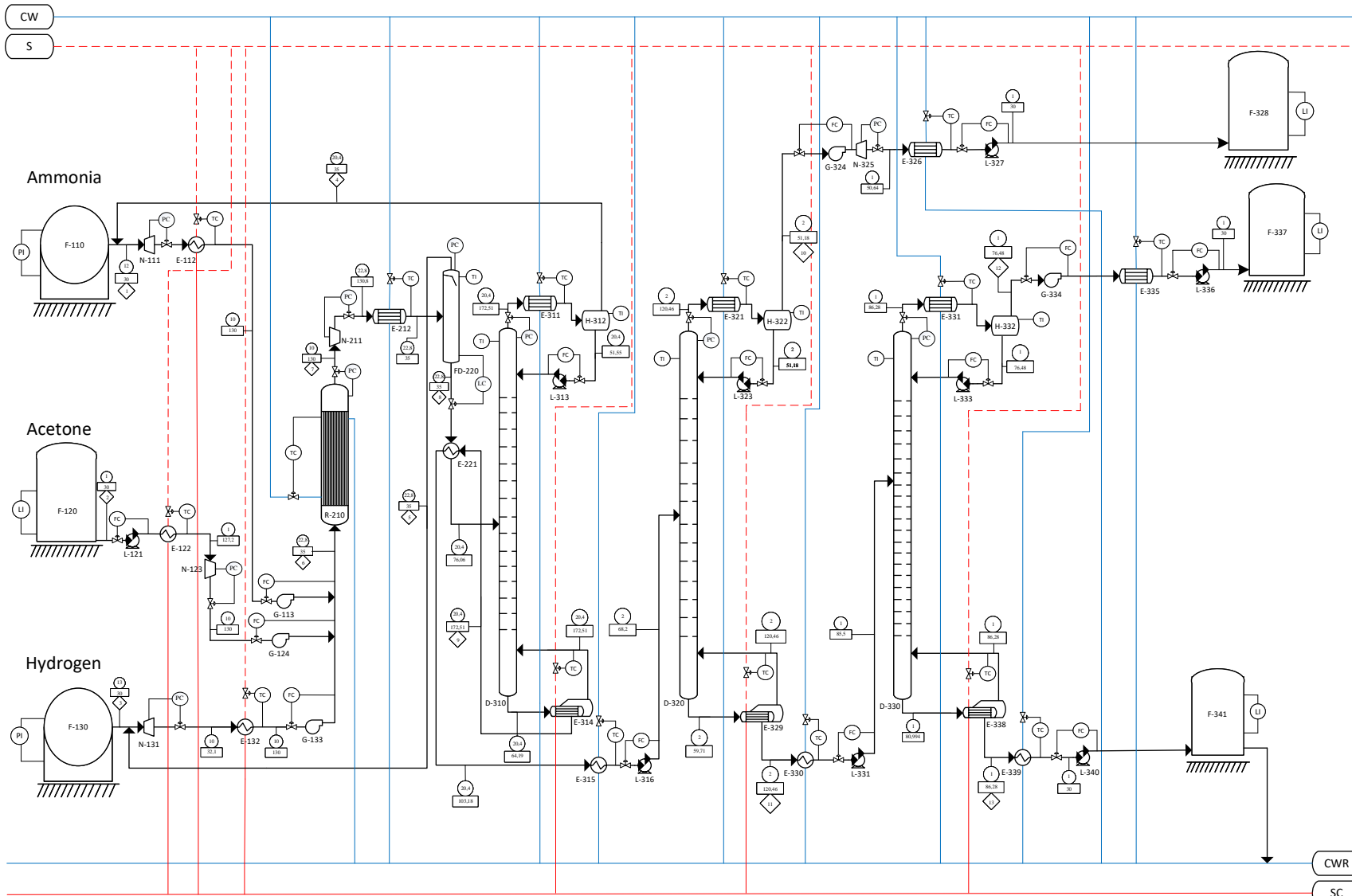


FLOWSHEET PABRIK MONOISOPROPYLAMINE DARI HIDROAMINASI ACETON, AMONIA DAN HIDROGEN DENGAN KATALIS NIKEL DAN SILIKON DIOKSIDA



KETERANGAN :

	Temperatur ; °C
	Aliran Massa ; kg/jam
	Tekanan ; atm
S	Steam
S C	Steam Condensate
C W	Cooling Water
C W R	Cooling Water Return

49	F-341	TANGKI PENAMPUNG AIR
48	L-340	POMPA - IX
47	E-339	COOLER - III
46	E-338	REBOILER - III
45	F-337	TANGKI PENAMPUNG DIISOPROPILAMIN
44	L-336	POMPA VIII
43	E-335	KONDENSOR VI
42	G-334	BLOWER V
41	L-333	POMPA - VII
40	H-332	REFLUX DRUM - III
39	E-331	KONDENSOR - V
38	D-330	MENARA DEHIDRASI
37	L-332	POMPA - VI
36	E-331	COOLER - II
35	E-329	REBOILER - II
34	F-328	TANGKI PENAMPUNG MONOISOPROPILAMIN
33	L-327	POMPA - V
32	E-326	KONDENSOR - IV
31	N-325	EXPANDER - III
30	G-324	BLOWER - IV
29	L-323	POMPA - IV
28	H-322	REFLUX DRUM - II
27	E-321	KONDENSOR - III
26	D-320	MENARA MONOISOPROPILAMIN
25	L-317	POMPA - III
24	E-316	COOLER - I
23	E-314	REBOILER - I
22	L-313	POMPA - II
21	H-312	REFLUX DRUM - I
20	E-311	KONDENSOR - II
19	D-310	MENARA DEAMINASI
18	E-223	HEAT EXCHANGER
17	FD-220	FLASH DRUM
16	E-212	KONDENSOR - I
15	N-211	KOMPRESOR - II
14	R-210	REAKTOR
13	G-133	BLOWER - III
12	E-132	HEATER - III
11	N-131	EXPANDER - II
10	G-124	BLOWER - II
9	N-123	KOMPRESOR - I
8	E-122	HEATER - II
7	L-121	POMPA - I
6	G-113	BLOWER - I
5	E-112	HEATER - I
4	N-111	EXPANDER - I
3	F-130	TANGKI PENAMPUNG HIDROGEN
2	F-120	TANGKI PENAMPUNG ACETON
1	F-110	TANGKI PENAMPUNG AMMONIA

No. KODE : NAMA ALAT

DIGAMBAR OLEH : NEVIA ABELLIA PUTRI
 NPM : 18031010155

DOSEN PEMBIMBING : DR. T. IR. SUSILOWATI, MT.

FLOWSHEET PRA RENCANA PABRIK MONOISOPROPYLAMINE DARI
 HIDROAMINASI ACETON, AMONIA, DAN HIDROGEN DENGAN
 KATALIS NIKEL DAN SILIKON DIOKSIDA

PROGRAM STUDI TEKNIK KIMIA
 FAKULTAS TEKNIK
 UNIVERSITAS PEMBANGUNAN NASIONAL "VETERAN"
 JAWA TIMUR
 2023

Komponen	Aliran Massa												
	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13
CH3COCH3	-	4582.0583	-	0.0030	0.1058	4582.1671	7.5707	7.4649	7.4619	6.5879	0.8740	0.8740	-
NH3	1343.8742	-	-	2940.8726	1218.8994	5503.6462	4189.4722	2970.5728	29.7002	29.7002	-	-	-
H2	-	-	157.7528	-	326.5846	484.3374	-	-	-	-	-	-	-
MIPA	-	-	-	44.6574	155.3553	200.0127	4620.7414	4465.3861	4420.7287	4419.1919	1.5368	1.5368	-
DIPA	-	-	-	0.0017	0.8196	158.2017	0.8213	157.3820	157.3804	1.5739	155.8065	154.2481	1.5584
H2O	26.0529	44.6677	-	0.0009	2.6423	73.3640	1541.7782	1539.1358	1539.1349	0.0518	1539.0831	15.3921	1523.6910
TOTAL	1369.9271	4626.7260	157.7528	2985.5357	1704.4070	10844.3486	10844.3486	9139.9417	6154.4060	4457.1057	1697.3003	172.0509	1525.2494